



การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

Oil Extraction from Cashew Nut Shell

ໄວງູນສູ່ ຖທຮີຮູດມໍ

Waigoon Rittirut

วิทยานิพนธ์วิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาวิศวกรรมเคมี
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

Master of Engineering Thesis in Chemical Engineering
Prince of Songkla University

2538

เลขที่บัญชี TP 684.C 275 092 2538 ผู้ดูแล
Bib Key..... 76427

(1)

ชื่อวิทยานิพนธ์ การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะ愧งhimพานต์

ผู้เขียน นายไภุณษ์ ฤทธิรุ่ม

สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี

คณะกรรมการที่ปรึกษา

คณะกรรมการสอบ

ประธานกรรมการ

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ชาคริต ทองอุไร)

กรรมการ

(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ผาสุข ฤลลະณิชย์)

กรรมการ

(ดร. ชัยรัตน์ ศิริพัฒนา)

กรรมการ

(ดร. ชัยรัตน์ ศิริพัฒนา)

กรรมการ

(ดร. สุธรรม ศุขมนี)

กรรมการ

(รองศาสตราจารย์ ดร. ก้าน จันทร์พรมมา)

บัณฑิตวิทยาลัย มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ อนุมัติให้วิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นส่วนหนึ่ง
ของการศึกษา ตามหลักสูตรวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต สาขาวิชาเคมี

(ดร. เพ็ญศรี สงวนไกร)

คณบดีบัณฑิตวิทยาลัย

ชื่อวิทยานิพนธ์ การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
 ผู้เขียน นายไภูณรุ่ง ฤทธิธรรม
 สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี
 ปีการศึกษา 2537

บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้เป็นงานวิจัยเบื้องต้น มีจุดประสงค์เพื่อศึกษาวิธีการสกัดน้ำมัน CNSL(Cashew Nut Shell Liquid) จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ จากการศึกษาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลาย CNSL สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 มิลลิเมตร พบว่าสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายขึ้นอยู่กับความเข้มข้นโดยมีความสัมพันธ์ดังสมการคือ $3.15 \times 10^{-9} x^{2.58}$, $2.89 \times 10^{-8} x^{3.71}$ และ $2.91 \times 10^{-7} x^{4.53}$ ตามลำดับ ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่นี้ใช้ในการออกแบบปฏิกรณ์การสกัด

จากการศึกษาการสกัด CNSL แบบหยดในเบดนิ่งได้ผ่านฟลูอูร์คูลา 2.54 เซนติเมตรในระบบ เปิดพบว่า อัตราการถดฟัน(หยด)hexane ที่เหมาะสมคือ 1-2 มิลลิลิตรต่อน้ำที่ เมื่อใช้สัดส่วนวัตถุ ดิบต่อ曳กเซน 3: 5 โดยน้ำหนักต่อปริมาตร เมื่ออัตราการหยดเพิ่มขึ้น % hexane recovery ลดลง เนื่องจากการระเหย ส่วน % hexane retained คงที่ เนื่องจากเพลสของแข็งอิมตัวด้วยตัวทำละลาย ขนาดวัตถุดิบลดลงทำให้สกัดได้ดีขึ้น ในที่นี้เลือกความหนาเบด 4 เซนติเมตร เพราะให้ผลได้ CNSL ในแต่ละเบดเป็น 60-80 %

ในการสกัด CNSL แบบหยดในเบดนิ่งจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 มิลลิเมตร โดยใช้ความหนาเบด 4 เซนติเมตร(วัตถุดิบประมาณ 10-11 กรัม) อัตราการหยด曳กเซน 1.67 มิลลิลิตรต่อน้ำที่ สกัดเป็นเวลา 30 นาที (ปริมาณ曳กเซน 50 มิลลิลิตร) พบว่าได้ผลได้ CNSL 71.56, 71.17 และ 67.65 % ตามลำดับ ส่วน % hexane recovery, % hexane retained และ retention time มีค่าอยู่ในช่วง 79-80 %, 24-36 % และ 82-84 วินาที ตามลำดับ ค่าเหล่านี้ไม่ขึ้นอยู่ กับขนาดวัตถุดิบ

จากการศึกษาความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นไรมิติกับเวลาไรมิติสำหรับการสกัดแบบ หยดในเบดนิ่งพบว่าไม่เป็นไปตามสมการของ Schwartzberg ซึ่งอาจจะเนื่องจากเงื่อนไขในการ ทดลองต่างกัน

Thesis Title Oil Extraction from Cashew Nut Shell

Author Mr. Waigoon Rittirut

Major Program Chemical Engineering

Academic Year 1994

Abstract

The objective of preliminary research was to study the process of oil extraction from cashew nut shell(CNSL). It was found that the solute diffusivity for cashew nut shell liquid from 2, 5 and 9 mm size of raw material was $3.15 \times 10^{-9} x_i^{2.5844}$, $2.89 \times 10^{-8} x_i^{3.7175}$ and $2.91 \times 10^{-7} x_i^{4.5316}$ respectively, as x_i was solute concentration. These values could be used for extractor design.

From the open system of trickling oil extraction in packed bed with diameter 2.54 long, it was shown that the appropriate flow rate of hexane solvent was 1-2 ml/min when using raw material to hexane ratio 3:5 w/v. As the solvent flow rate was decreased, % hexane recovery was accordingly decreased because of evaporation. However, % hexane retained was constant due to the saturation of solid phase. The lower the raw material size, the better the yield of CNSL obtained because of the higher the area contacted between solid particles and solvent. In these experiment, the 4 cm thickness was selected since it gave 60-80 % CNSL yield.

The oil extraction in packed bed from 2, 5 and 9 mm size of raw material using different bed thickness, solvent flow rate and resident time was investigated. It was evident that, when using 4 cm bed thickness (approximately 10-11 g of raw material), flow rate of 1.67 ml/min and resident time of 30 min (hexane quantity 50 ml), CNSL yield was 71.56, 71.17 and 67.65 %, respectively. Where as the values of % hexane recovery, % hexane retained and retention time was 79-80 %, 24-36 % and 82-84 s, respectively. These values did not depend on raw material size.

As the study of the relation between dimensionless concentration and dimensionless time in packed bed, the result showned that the relation did not

followed Schwartzberg's equation, supposing the conditions in the experiment were different.

กิตติกรรมประกาศ

ผู้เขียนขอกราบขอบพระคุณ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ชาครวิตร ทองอุไร ประธานกรรมการ
ที่ปรึกษา ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.พานิช ฤทธิวนิชย์ และ ดร. อรุณรัตน์ ศิริพัฒน์ ที่กรุณาให้คำ
แนะนำในการค้นคว้าวิจัยและการเขียนวิทยานิพนธ์ฉบับนี้ รวมถึง ดร.สุธรรม สุขุมณี กรรมการผู้
แทนภาควิชาศึกษาฯ รองศาสตราจารย์ ดร. ก้าน จันทร์พรมมา กรรมการผู้แทนจาก
บัณฑิตวิทยาลัย ที่กรุณาให้คำแนะนำและแก้ไขวิทยานิพนธ์ให้สำเร็จสมบูรณ์ยิ่งขึ้น

ขอขอบคุณบัณฑิตวิทยาลัยที่ให้ทุนอุดหนุนการวิจัย

ขอขอบคุณข้าราชการภาควิชาศึกษาฯ คณะวิศวกรรมศาสตร์ ทุกท่านที่ให้ความช่วย
เหลือในการวิจัยครั้งนี้ รวมถึงผู้ที่ไม่ได้อ่านงานที่ให้ความช่วยเหลือ

ไวฤณร์ ฤทธิรุ่ม

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อ	(3)
Abstract	(4)
กิตติกรรมประกาศ	(6)
สารบัญ	(7)
รายการตาราง	(9)
รายการตารางผนวก	(13)
รายการรูป	(16)
รายการรูปผนวก	(20)
ตัวย่อและสัญลักษณ์	(21)
บทที่	
1 บทนำ	1
บทนำต้นเรื่อง	1
การตรวจเอกสาร	3
วัตถุประสงค์	27
2 วิธีการวิจัย	28
วัสดุ อุปกรณ์และวิธีการทดลอง	28
3 ผลและวิเคราะห์	35
การวิเคราะห์ข้อมูลเบื้องต้น	35
การคำนวณหาสัมประสิทธิ์ของของเข็งในส่วนสกัด	46
การออกแบบปฏิกรณ์ในการสกัด	55
การสกัดCNSLแบบหยด	70
4 สรุป	125
บรรณานุกรม	128
ภาคผนวก	132
ภาคผนวก ก การศึกษาข้อมูลเบื้องต้นและการหาสัมประสิทธิ์การแพร์	132
ของตัวละลาย	
ภาคผนวก ข การสกัดCNSLแบบหยด	180

ภาคผนวก ค การออกแบบปฏิกรณ์ในการสกัด	215
ประวัติผู้เขียน	222

รายการตาราง

ตาราง	หน้า
1 คุณสมบัติทางเคมีของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	4
2 คุณสมบัติทางเคมี-ฟิสิกส์ใน CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 3 สายพันธุ์	4
3 มาตรฐาน CNSL	6
4 ผลได้จากการใช้เทคนิคต่างๆ ในการสกัดด้วยตัวทำละลาย	11
5 ปริมาณ CNSL ในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	35
6 ความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ เยกเซนและ CNSL ที่อุณหภูมิห้อง	35
7 ความหนืดของเยกเซนและ CNSL ที่อุณหภูมิห้อง	35
8 คุณสมบัติทางเคมี-กายภาพของเยกเซนและเอทานอล	36
9 ความหนาแน่นของของผสมเยกเซนกับ CNSL	38
10 พื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	39
11 ความพรุนระหว่างอนุภาคของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดนิ่ง	40
12 รัศมีสมมูลย์ของแผ่นแบบและเครื่องหนีงของความหนาแผ่นแบบของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	40
13 สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย CNSL	40
14 ความเข้มข้นของ CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm ที่เวลาต่างๆ ของการสกัดแบบเบทซ์	42
15 ความเข้มข้นของ CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm ที่เวลาต่างๆ ของการสกัดแบบเบทซ์	43
16 ความเข้มข้นของ CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm ที่เวลาต่างๆ ของการสกัดแบบเบทซ์	44
17 สัมประสิทธิ์การแพร่ของ CNSL ในเยกเซนสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงขนาด 2, 5 และ 9 mm	45
18 ตัวอย่างสัมประสิทธิ์การแพร่ CNSL ที่เวลา 60 S ของการสกัดแบบเบทซ์	52
19 ใบอ่อนนุ่มเบอร์ของ การถ่ายโอนมวล (B_i) จากการสกัด CNSL แบบเบทซ์	54
20 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหายดเยกเซนกับเปลือกเมล็ด CNSL ที่ได้ต่อน้ำหนัก	70

รายการตาราง(ต่อ)

ตาราง	หน้า
เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	
21 เปอร์เซนต์ CNSL ต่อน้ำหนักเปลือกที่อ่านจาก群 19 ที่อัตราการหยดแตกต่างกัน	71
22 การเปรียบเทียบผลได้ CNSL เมื่อใช้เทคนิคการสกัดด้วยตัวทำละลายแตกต่างกัน	72
23 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเฉกชนกับเปลือกเซนต์เอกเซนรีโคเวอร์ (% hexane recovery)	73
24 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเฉกชนกับเปลือกเซนต์เอกเซนรีเทน (% hexane retained)	74
25 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ CNSL ที่ได้	75
26 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ CNSL ที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	77
27 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ CNSL ที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	78
28 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ CNSL ที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	79
29 สมการความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดจาก การสกัดแบบหยดกับเปลือกเซนต์ CNSL ที่ได้โดยใช้ข้อมูลจากตาราง 26, 27 และ 28	82
30 สมการความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดจาก การสกัดแบบหยดกับปริมาณ CNSL ที่ได้โดยใช้ข้อมูลจากตาราง 26, 27 และ 28	82
31 ข้อมูลความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์กับเปลือกเซนต์ CNSL ที่สกัดได้ที่อ่านจาก群 23 หรือจากการในตาราง 29 สำหรับเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	83
32 ข้อมูลความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์กับเปลือกเซนต์ CNSL ที่สกัดได้ที่อ่านจาก群 23 หรือจากการในตาราง 29 สำหรับเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	85
33 ข้อมูลความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์กับเปลือกเซนต์ CNSL ที่สกัดได้ที่อ่านจาก群 23 หรือจากการในตาราง 29 สำหรับเปลือกเมล็ด	87

รายการตาราง(ต่อ)

รายการ	หน้า
34	ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณ CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง 89 หิมพานต์ขนาด 2 mm
35	ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณ CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง 90 หิมพานต์ขนาด 5 mm
36	ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณ CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง 91 หิมพานต์ขนาด 9 mm
37	ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับเบอร์เซนต์เอกซีนรีโคเวอรี(% hexane recovery)เบอร์เซนต์เอกซีนรีเทน(% hexane retained)และเวลาวีเทนชัน(retention time) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm
38	ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด 95 มะม่วงหิมพานต์ 2 mm
39	ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับเบอร์เซนต์เอกซีนรีโคเวอรี(% hexane recovery)เบอร์เซนต์เอกซีนรีเทน(% hexane retained)และเวลาวีเทนชัน(retention time) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm
40	ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด 98 มะม่วงหิมพานต์ 5 mm
41	ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับเบอร์เซนต์เอกซีนรีโคเวอรี(% hexane recovery)เบอร์เซนต์เอกซีนรีเทน(% hexane retained)และเวลาวีเทนชัน(retention time) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm
42	ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด 101 มะม่วงหิมพานต์ 9 mm
43	%CNSL ในสารผสม CNSL กับเอกซีนที่ออกจากการเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง หิมพานต์ขนาด 2 mm 102
44	%CNSL ในสารผสม CNSL กับเอกซีนที่ออกจากการเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง หิมพานต์ขนาด 5 mm 103

รายการตาราง(ต่อ)

ตาราง	หน้า
45 %CNSL ในสารผสาน CNSL กับเยกเซนที่ออกจากเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	104
46 ความเสื่อมขั้นของ CNSL ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบหยดในเบดนิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	108
47 ความเสื่อมขั้นของ CNSL ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบหยดในเบดนิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	109
48 ความเสื่อมขั้นของ CNSL ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบหยดในเบดนิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	110
49 สมการความสัมพันธ์ระหว่าง $1 - S = y_{out} / Mx_0$ กับtheta จากการสกัด CNSL แบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	112
50 ค่า D_s ที่ความเสื่อมขั้นของเอ็กแทร็กต่างกันสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	115
51 ค่า τ , ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	116
52 ความสัมพันธ์ระหว่าง $1 - R$ กับ theta การคำนวณจากสมการ (69) หรือ (73) ในการสกัดตัวละลาย CNSL ในเบดนิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	120
53 เปรียบเทียบความสัมพันธ์ระหว่าง $1 - R$ กับ theta ที่คำนวณจากการทดลองและที่คำนวณจากสมการ (69) หรือ (73)	120
54 ผลการเพิ่มปริมาณตัวทำละลายเยกเซนในการสกัด CNSL แบบหยด	122

รายการตารางผนวก

ตารางผนวก	หน้า
1 การทดลองเพื่อหาปริมาณ CNSLทั้งหมดที่มีในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	132
2 ข้อมูลการทดลองหาความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	133
3 ข้อมูลการทดลองหาความหนาแน่นของของผสม CNSL กับเยกเซน	135
4 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหาพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	136
5 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหาพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	139
6 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหาพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	142
7 การหาความพุนระหว่างอนุภาคเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดนิ่ง	146
8 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหารากศ์มีสมมูลย์ของทรงกระบอกและครึ่งหนึ่ง ของความหนาแน่นแบบของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	147
9 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหารากศ์มีสมมูลย์ของทรงกระบอกและครึ่งหนึ่ง ของความหนาแน่นแบบของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	149
10 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหารากศ์มีสมมูลย์ของทรงกระบอกและครึ่งหนึ่ง ของความหนาแน่นแบบของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	151
11 ผลการทดลองหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลายของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	154
12 ผลการคำนวนหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลายของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	155
13 ผลการทดลองหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลายของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	158
14 ผลการคำนวนหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลายของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	159
15 ผลการทดลองหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลายของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	162

รายการตารางผนวก(ต่อ)

ตารางผนวก	หน้า
16 ผลการคำนวณหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลายของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	163
17 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่างๆของการสกัดแบบแบบทร์สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	169
18 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่างๆของการสกัดแบบแบบทร์สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	170
19 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่างๆของการสกัดแบบแบบทร์สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	171
20 ผลของอัตราการหยดเยกเซนทีอัตราการหยดต่างๆกัน	180
21 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเยกเซนแบบหยด	182
22 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	184
23 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	187
24 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	190
25 % hexane recovery, % hexane retained และ retention time จากการทดลองศึกษาผลของความหนาเบดในการสกัด CNSL โดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	195
26 % hexane recovery, % hexane retained และ retention time จากการทดลองศึกษาผลของความหนาเบดในการสกัด CNSL โดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	198
27 % hexane recovery, % hexane retained และ retention time จากการทดลองศึกษาผลของความหนาเบดในการสกัด CNSL โดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	201
28 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับ	204

รายการตารางผนวก(ต่อ)

ตารางผนวก	หน้า
เปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm(ครั้งที่ 1)	
29 ความเข้มข้นCNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm(ครั้งที่ 1)	205
เปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm(ครั้งที่ 2)	
30 ความเข้มข้นCNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm(ครั้งที่ 1)	206
เปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm(ครั้งที่ 2)	
31 ความเข้มข้นCNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm(ครั้งที่ 2)	207
เปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm(ครั้งที่ 1)	
32 ความเข้มข้นCNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm(ครั้งที่ 1)	208
เปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm(ครั้งที่ 2)	
33 ผลของการเพิ่มปริมาณเยกเซนในการสกัดCNSLแบบหยด	209
ผลได้CNSLจากการขยายพันธุ์หน้าตัดในการสกัดแบบหยด	210
35 ผลได้CNSLจากการขยายพันธุ์หน้าตัดในการสกัดแบบหยด	212
36 ความสัมพันธ์ระหว่างเพคเลทัมเบอร์ ในออยนัมเบอร์และความเข้มข้นที่ได้ของระบบการสกัดCNSLด้วยเยกเซน	218

รายการรูป

ขุป	หน้า
1 สูตรโครงสร้างสารเคมีใน CNSL	5
2 การดีคิร์บอกรหัสเลขของกรดอนามาร์ติก	6
3 วิธีการสัมผัสดวงของแข็งกับของเหลว	18
4 การกระจายความเข้มข้นโดยประมาณในแผ่นแบบที่เวลาได้	20
5 แบบจำลองลักษณะเปลี่ยนเม็ดมะม่วงหิมพานต์หลังการลดขนาด	29
6 อุปกรณ์การสกัด CNSL แบบหยด	32
7 ดำเนินการบีเวเดบันตามตารางขนาด 2×2 ตารางนิ้ว	34
8 แฟร์อกชันเชิงมวลของเยกเซนในสารผสมเยกเซนกับ CNSL Z(w/w) กับความหนาแน่นของสารผสม	39
9 ความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นของ CNSL ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบแบบที่จากเปลี่ยนเม็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	45
10 $\log Y$ หรือ $\log X$ กับเวลา t สำหรับการสกัดน้ำตาลแบบหยดในผงกาแฟขนาด -6+8 mesh	48
11 X กับ t หรือ $D_s t / a^2$ สำหรับวัสดุที่เป็นไปตามสมการแก้ปัญหาของกฎของฟิคส์มาตรฐาน	49
12 $\log \bar{x} / x_0$ กับเวลา t สำหรับการสกัดน้ำมันจากแผ่นถั่วเหลืองโดยเยกเซน	50
13 D_s กับความหนาของชั้นอ้อยหรือซูการ์บีท	52
14 ปฏิกรณ์การสกัดแบบใหม่ตัดข้ามแบบใช้สายพาน	56
15 การคุณภาพในปฏิกรณ์การสกัด	58
16 การคุณภาพตามความยาวปฏิกรณ์เมื่อการไหลในปฏิกรณ์เป็นแบบพลัก	58
17 การคุณภาพของปฏิกรณ์การสกัดแบบใหม่ตามทางโดยพิจารณาการผสมกลับ	60
18 ความสัมพันธ์ระหว่าง Bi กับ t , ที่ t ต่างๆ กันของระบบการสกัด CNSL ด้วยเยกเซน	67
19 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเยกเซนกับเบอร์เชนต์ CNSL ที่สกัดได้จากเปลี่ยนเม็ดมะม่วงหิมพานต์	71
20 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเยกเซนกับเบอร์เชนต์เยกเซนรีโคเวอร์ (% hexane recovery)	73

รายการรูป(ต่อ)

รูป	หน้า
21 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเยกเซนกับเปอร์เซนต์เยกเซนรีเทน (% hexane retained)	74
22 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับเปอร์เซนต์ CNSLที่สกัดได้(ข้อมูลจากตาราง 25)	76
23 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm ในการสกัดแบบหยดกับ%CNSLที่ได้	80
24 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm ในการสกัดแบบหยดกับปริมาณCNSLที่ได้	81
25 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เคลื่อนแต่ละเบดกับ [†] เปอร์เซนต์CNSLที่สกัดได้สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm โดยข้อมูลจากตาราง 36	84
26 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เคลื่อนแต่ละเบดกับ [†] เปอร์เซนต์CNSLที่สกัดได้สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm โดยข้อมูลจากตาราง 37	86
27 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เคลื่อนแต่ละเบดกับ [†] เปอร์เซนต์CNSLที่สกัดได้สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm โดยข้อมูลจากตาราง 38	88
28 ความสัมพันธ์ระหว่างลำดับเบดกับ%CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบด(%w/w)	92
29 ความสัมพันธ์ระหว่างลำดับเบดกับปริมาณCNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบด	92
30 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเปอร์เซนต์เยกเซนรีโคเวอรี่ (% hexane recovery)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	94
31 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเวลาเรทินชัน(retention time)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	94
32 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเปอร์เซนต์เยกเซนรีเทน (% hexane retained)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm	95
33 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเปอร์เซนต์เยกเซนรีโคเวอรี่ (% hexane recovery)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	97

รายการรูป(ต่อ)

รูป	หน้า
34 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเวลาเรtenation time)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	97
35 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเบอร์เชนต์เอกซ์เพนเดนต์ (% hexane retained)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm	98
36 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเบอร์เชนต์เอกซ์เพนเดนต์โคลเวอร์ (% hexane recovery)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	100
37 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเวลาเรtenation time)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	100
38 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm)กับเบอร์เชนต์เอกซ์เพนเดนต์(% hexane retained)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm	101
39 %CNSL ในสารผสม CNSL กับเอกซ์เพนท์อีกจากเบดร่วม(w/w)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2.5 และ 9 mm	105
40 %CNSL ในสารผสม CNSL กับเอกซ์เพนท์ที่สกัดได้ในแต่ละเบด(w/w)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2.5 และ 9 mm	105
41 ความสัมพันธ์ระหว่าง θ กับ $1 - S = y_{out} / Mx_0$ สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	111
42 ความสัมพันธ์ระหว่าง θ กับ $S = \left(\frac{Y_{out} - Mx_0}{Y_{in} - Mx_0} \right)$ สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm	113
43 $\log(y_{out} / Mx_0)$ กับ θ จากการสกัดชูโครสจากผงกาแฟขนาด -6+8 mesh โดยใช้น้ำปราศจากตัวละลายป้อนจากถังขึ้นบนและเริ่มต้นการสกัดโดยไม่มีเอกแทร็กเติมเต็มอยู่ในเบด	117
44 $\log(y_{out} / Mx_0)$ กับ θ และ θ จากการสกัดชูโครสจากทรงกลมอุดมินาทีมีรูพรุนขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 4.67 mm โดยใช้น้ำปราศจากตัวละลายป้อนจากถังขึ้นบนและเริ่มต้นการสกัดโดยมีเอกแทร็กที่สมดูลกับทรงกลมเติมเต็มอยู่ในเบด	118
45 $\log(y_{out} / Mx_0)$ กับ θ และ θ จากการสกัดชูโครสจากทรงกลมอุดมินาทีมีรูพรุนขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 4.67 mm โดยใช้น้ำปราศจากตัวละลายป้อนจากบนลง	119

รายการรูป(ต่อ)

รูป	หน้า
ล่างและเริ่มต้นการสกัดโดยมีอึ้งเหล็กที่สมดุลกับทรงกลมเติมเต็มอยู่ในเบด	
46 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยกเซนที่ใช้สกัดCNSกับเปอร์เซนต์CNSที่สกัดได้	122
47 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยกเซนที่ใช้สกัดCNSกับเปอร์เซนต์เยกเซนต์วิโคเวอี่ (% hexane recovery)	123
48 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยกเซนที่ใช้สกัดCNSกับเปอร์เซนต์เยกเซนที่ค้างอยู่ในเบด	123
49 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยกเซนที่ใช้สกัดCNSกับเปอร์เซนต์การสูญเสียเยกเซน(% hexane loss)	124

ភ័យអាមេរិក

รายการรูปนัก

รูปน ragazzi	หน้า
1 การดูดมลสารในการสกัด CNS จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์โดยใช้เยกเซน	166
2 ตัวอย่างการดูดมลสารเพื่อคำนวณความเข้มข้นของ CNS ในเฟษของเข็งแบบคิดรวมของเข็งเฉียบ	177

ตัวย่อและสัญลักษณ์

A	=พื้นที่ที่ใช้ถ่ายโอนมวล, m^2
A_e	=พื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร, m^2/m^3
A_x, A_y	=พื้นที่ตัดขวางของการไหลของเฟสของแข็งและของเหลว ตามลำดับ, m^2
a	=รัศมีของทรงกลม ทรงกระบอกหรือครึ่งหนึ่งของความหนาของ แผ่นแบบ, m
a_s	= a สำหรับแผ่นแบบไม่จำกัดขนาด, m
a_c	= a สำหรับทรงกระบอกไม่จำกัดขนาด, m
Bi	=ใบอหนัมเบอร์ของ การถ่ายโอนมวล, kMa/D_s
C	=ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟสของไหล, mol/m^3
C_i	=พึงชั้นคงของเงื่อนไขขอบเขตและเงื่อนไขเริ่มต้น
C_{ic}	= C_i สำหรับทรงกระบอกไม่จำกัดขนาด
C_{is}	= C_i สำหรับแผ่นแบบไม่จำกัดขนาด
D_a	=สัมประสิทธิ์การแพร่ในแนวแกนของตัวละลายในส่วนสกัด ในแบบนิ่ง, m^2/s
D_l	=สัมประสิทธิ์การแพร่ตามยาว, m^2/s
D_s	=สัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายในเฟสของแข็ง, m^2/s
D_x	=สัมประสิทธิ์การแพร่ปรับเปลี่ยนในเฟสของแข็ง, m^2/s
D_y	=สัมประสิทธิ์การแพร่ปรับเปลี่ยนในเฟสส่วนสกัด, m^2/s
E'	=มวลของส่วนสกัด, kg
k, k_s	=สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลของตัวละลาย, m/s
L	=ความลึกของเบด, m
L_o	=อัตราการไหลเชิงปริมาตรของส่วนสกัดเมื่อเริ่มต้น, m^3/s
\tilde{L}_t	=อัตราการไหลเชิงปริมาตรของส่วนสกัดที่เวลาได้ตาม ความยาวปฏิกรณ์, m^3/s

ตัวย่อและสัญลักษณ์(ต่อ)

l	=รัศมีของทรงกลม ทรงกรวยบูกหรือครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบน, m
M	=สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย, $(Y/X)^*$
m	=สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย, $(y/x)^*$
N_s	=ฟลักซ์ของการถ่ายโอนมวล
q_i	=ความเข้มข้นภายในอนุภาค, mol/m ³
q''	=ความเข้มข้นเฉลี่ยต่อปริมาตรในอนุภาค, mol/m ³
R	=เพคเลทันมเบอร์, $L\tilde{L}_t / D_y$
R'	=มวลของของแข็ง, kg
Re_p	=เรย์โนลด์นัมเบอร์ของอนุภาค, $2a\rho v_b / \mu$
r	=ระยะทางตามแนวรัศมี, m
S	=ความเข้มข้นไร้มิติ, $(y_{out} - Mx_0)/(y_{in} - Mx_0)$
Sc	=ชัมดินนัมเบอร์, $\mu/D_t \rho$
S_0	=อัตราการไหลเชิงปริมาตรของของแข็งเมื่อเริ่มต้น, m ³ /s
S_f	=อัตราการไหลเชิงปริมาตรของของแข็งที่ออกจากปฏิกิริยา, m ³ /s
t	=เวลาการสกัด, s
t_f	=เวลาที่ส่วนสกัดไหลผ่านเบดตลอดความยาวเบดหรือเวลาเรสซิเดนท์, s
	=ความเร็วเชิงเส้นเฉลี่ยในรูปrun, m/s
v_b	=ความเร็วของของไหลในเบด, m/s
v_s	=ปริมาตรของของแข็ง, m ³
v	=ดัชนีรูปทรง มีค่าเป็นหนึ่งสำหรับแผ่นแบนแบบ สองสำหรับทรงกรวยบูกและสามสำหรับกลม
v_b	=ความเร็วของของไหล, m/s
X	$= (x - x^*)/(x_0 - x^*)$
x, x_t	=ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟสของแข็ง, kg/m ³ , g/cm ³

ตัวย่อและสัญลักษณ์(ต่อ)

x_0	=ค่าเริ่มต้นของ x , kg/m ³ , g/cm ³
x^*	=ค่าสมดุลของ x , kg/m ³ , g/cm ³
\bar{x}	=ความเข้มข้นเฉลี่ยของตัวละลายในของแข็งที่จุดใดๆตามความยาว ปฎิกรรณ, kg/m ³
x_f	=ความเข้มข้นของตัวละลายในของแข็งที่ออกจากการปฎิกรรณ, kg/m ³
x_{\max}	=ความเข้มข้นสูงสุดที่เวลาใดๆ, kg/m ³
x_s	=ความเข้มข้นที่ผิว, kg/m ³
x_i	=ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟสของแข็งแบบคิดรวม วัสดุเชื่อม, kg/m ³ , g/cm ³
Y	$=(y - y^*)/(y_0 - y^*)$
y	=ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟสส่วนสกัด, kg/m ³
y_0, y_{in}	=ค่าเริ่มต้นของ y หรือ y ที่เข้าเฟสของแข็งเมื่อเริ่มต้น, kg/m ³
y^*	=ค่าสมดุลของ y , kg/m ³
\bar{y}	=ความเข้มข้นเฉลี่ยของตัวละลายในส่วนสกัดที่จุดใดๆตามความ ยาวปฎิกรรณ, kg/m ³
y_f	=ความเข้มข้นของตัวละลายในส่วนสกัดที่ออกจากการปฎิกรรณ, kg/m ³
y_{out}	$=y$ ของส่วนสกัดที่ออกจากการปฎิกรรณ, kg/m ³
z	=ระยะทางตามแนวการไหล, m
	=ปัจจัยการละลาย, mE'/R'
β	$=M\varepsilon/(1-\varepsilon)$
ε	=ความพจนะระหว่างอนุภาค, m ³ /m ³
	=เวลาไร้ผลติ, $(t - t_f)/t_f$
μ	=ความหนืดของส่วนสกัด, kg/m.s
ρ	=ความหนาแน่นของส่วนสกัด, kg/m ³
τ, τ_f	=พีคสม์บูร์, $D_s t/a^2$ หรือ $D_s t_f/a^2$

บทที่ 1

บทนำ

บทนำต้นเรื่อง

มะม่วงหิมพานต์เป็นพืชพื้นเมืองของบรากีด มีชื่อวิทยาศาสตร์ว่า *Anacardium Occidentale* Linn. อัญชันวงศ์ Anacardiaceae ถูกนำมาใช้ในประเทศไทยโดยชาวโปรตุเกสในคริสต์ศตวรรษที่ 16 เป็นพืชเขตร้อนที่เขียวตลอดปี และเติบโตที่ระดับความสูงต่ำกว่า 1000 ฟุต นอกจากนั้นพืชชนิดนี้ก็แพร่หลายในภาคอันดามัน อาหริ哥ตะวันออก ในชุมบิก แทนซาเนีย พิลิปปินส์และประเทศไทยเขตร้อนอื่นๆ (Aggarwal, 1972) สำหรับมะม่วงหิมพานต์ในประเทศไทยนั้น ไม่มีหลักฐานยืนยันที่แน่นอนว่าเข้ามาดังแต่เมื่อไร แต่พอสันนิษฐานได้ว่า ประมาณปีพุทธศักราช 2444 พระยาธงญานุประดิษฐ์ (คอชิมนี้ ณ ระนอง) ขณะที่ดำรงตำแหน่งเทศบาลเป็นคนแรกที่นำเข้าเมล็ดมะม่วงหิมพานต์มาจากมาเลเซีย มาปลูกที่จังหวัดตั้ง (พัน นาลีวรรณและทุ่น อาศิรย์, 2522)

มะม่วงหิมพานต์เป็นไม้ผลเมืองร้อนที่มีคุณค่าทางเศรษฐกิจอีกชนิดหนึ่งและเป็นพืชอเนกประสงค์ ทั้งนี้เพราะสามารถนำส่วนต่างๆ ของต้นมาใช้ประโยชน์ได้มากตั้งแต่ ราก ลำต้น เปลือกใบ ยอดอ่อน ผลจริง ผลปลอม น้ำมันจากเปลือกผล เยื่อหุ้มเมล็ดในและเมล็ดใน (วิจิตต์ วรรณชิต, 2528) แต่ส่วนที่สำคัญที่มีค่าในเชิงการค้าขั้นนี้มีเพียงสองส่วนคือ เมล็ดในสำหรับบริโภคเป็นอาหาร และน้ำมันจากเปลือกผล เพื่อประโยชน์ทางด้านการแพทย์และการอุตสาหกรรม

ผลจริงของมะม่วงหิมพานต์คือส่วนที่เรียกว่าเมล็ดติดอยู่ตรงปลายก้านดอก ซึ่งประกอบด้วยส่วนที่เรียกว่าเปลือก (Cashew nut shell) เยื่อหุ้มเปลือก (Cashew testa) และเมล็ดใน (cashew kernel) เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์นำมานึบและสกัด จะได้น้ำมันเหลวข้นสีน้ำตาลเข้มเรียกว่า cashew nut shell liquid (CNSL) (ประโยชน์ของศรี สินชัยศรี, 2534) ในน้ำมันจะมีสารหลักๆ สองตัวคือ กรดอนาคาร์ดิค (Anacardic acid) 80-90% และคาร์ดอล (Cardol) ซึ่งเป็นแอลกอฮอล์อีกชนิดหนึ่งอีก 10-20% นอกจากนี้ยังมียังมีอนุพันธ์ต่างๆ ของสารหลักทั้งสองตัวนี้อีกเล็กน้อยผสมอยู่ด้วย (สำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดภูเก็ต, 2532) น้ำมันที่ได้จะนำไปใช้ในทางการแพทย์โดยจะใช้ทำยาแก้โรคเห็บชา เลือดคั่ง โรคเท้าข้าง โรคผิวนมมังและโรคเท้าแตก สรุปในทาง

อุตสาหกรรม นิยมใช้ทำผ้าเบรคและผ้าครับ เพราะมีคุณสมบัติทนต่อความร้อน ทนต่อแรงเสียดทานได้ดี ใช้เป็นช่วงปีองกันไฟฟ้า กระเบื้อง ยางบูพื้น น้ำมันซักเจา ใช้ในอุตสาหกรรมพลาสติก ผสมกับน้ำมันพืชบางชนิดสามารถทำเป็นกา韶 ผสมกับน้ำมันก้าด ใช้กำจัดตัวอ่อนยุง เป็นต้น (ประเทืองศรี สินธยศรี, 2532)

จะเห็นว่าจากนี้ในของเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะใช้ประโยชน์ในทางอุตสาหกรรมในตลาดโลกแล้ว น้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ก็เป็นส่วนที่มีความสำคัญในเชิงการค้าอีกด้วย และเป็นที่ยอมรับกันว่า น้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็นแหล่งหนึ่งของฟีโนอลที่มีอยู่ตามธรรมชาติ (Aggarwal, 1979)

การนำเอาเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ซึ่งได้จากการกะเทาะเมล็ดในมาสกัดน้ำมันนั้น เป็นการนำเอาเศษเหลือจากการผลิตเนื้อในมาใช้ประโยชน์นั่นเอง ในปัจจุบันในงานกะเทาะเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์มีอยู่หลายโรงโดยเฉพาะที่ภาคใต้ของประเทศไทย ซึ่งส่งผลให้เปลือกที่เหลือจากการงานเหล่านี้มีเป็นจำนวนมาก ในอนาคตอันใกล้นี้น้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะเป็นอุตสาหกรรมที่ทำเงินให้กับประเทศไทย โดยในปัจจุบันอินเดียเป็นประเทศที่ส่งออกน้ำมันจากเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็นอันดับหนึ่งของโลก ตลาดนำเข้าที่สำคัญได้แก่ สหรัฐอเมริกา อังกฤษ ญี่ปุ่น ออสเตรเลีย เกาหลีใต้ ฝรั่งเศส เนเธอร์แลนด์ เชกโกสโล伐เกียและเบลเยียม (สำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดภูเก็ต, 2532)

การตรวจเอกสาร

ความรู้เบื้องต้นเกี่ยวกับน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

กองเกษตรเคมีได้ทำการศึกษากรรมวิธีการผลิตน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ (CNSL) ผลจากการบีบด้วยเครื่องไฮดรอลิก เพรส (Hydraulic Press) ในห้องปฏิบัติการตีกวิจัยพีช น้ำมัน กองเกษตรเคมีพบว่า CNSL เป็นของเหลวสีน้ำตาลคล้ำ เนื้อyaข้น มีคุณสมบัติไม่คล้ายน้ำแต่คล้ายได้ดีในตัวทำละลายอินทรีย์ (Organic Solvent) ทุกชนิด เป็นสารพิช ทำให้ผิวน้ำพุพองและเปื่อยได้ เมื่อน้ำมันดังกล่าวได้รับความร้อนสูง บางส่วนจะระเหยเป็นไอ มีกลิ่นฉุนจัด กัดเยื่อจมูกและน้ำยนต์ (ประเทืองศรี สินชัยศรี, 2534)

Aggarwal (1972) พบว่า CNSL มีอยู่ในเปลือกเมล็ดประมาณ 32-34% โดยน้ำหนัก โดยที่เปลือกเมล็ดนี้คิดเป็นประมาณ 67% ของเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ทั้งเมล็ด CNSL จะเป็นตัวป้องกันแมลงโดยธรรมชาติ ไม่ให้เข้าไปทำลายเมล็ดใน (Cashew nut kernel) ซึ่งเป็นส่วนที่มีลักษณะโครงสร้างเล็กน้อย มีเนื้อสัมผัสละเอียด และมีกลิ่นรสเป็นที่ต้องการ อย่างไรก็ตาม จากการวิเคราะห์โดยกรมวิทยาศาสตร์บริการ (2534) พบว่า CNSL มีอยู่ในเปลือกเมล็ด ประมาณร้อยละ 18-30 โดยน้ำหนัก ซึ่งขึ้นอยู่กับพันธุ์ของมะม่วงหิมพานต์ ประเทืองศรี สินชัยศรี (2534) รายงานว่า น้ำมันชนิดนี้ประกอบด้วยสารเคมีต่างๆดังนี้คือ กรดอนาคาร์ดิค (Anacardic acid) 82% คาร์ดอล(Cardol) 13.8% คาร์ดานอล (Cardanol) 1.6% และเมทธิลคาร์ดอล (Methylcardol) อีก 2.6% ซึ่งสารเหล่านี้ เมื่อนำไปผสมกับสารเคมีอื่นๆจะเกิดสารใหม่ขึ้น ซึ่งสามารถนำไปใช้ในอุตสาหกรรมต่างๆได้

Tychopoulas และ Tyman (1990) ได้แสดงองค์ประกอบของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ ดังตาราง 1

กองเกษตรเคมี (2534) ได้ทำการศึกษาคุณสมบัติทางเคมี -พิสิเก็ตของ CNSL ดังแสดงในตาราง 2 ตัวเลขเหล่านี้จะเป็นข้อมูลในการนำ CNSLไปใช้ประโยชน์ในด้านอุตสาหกรรมต่อไป

ตาราง 1 องค์ประกอบของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

(General Chemical Composition)

องค์ประกอบ(Chemical Composition)	ร้อยละ(%)
ความชื้น(moisture)	8-10
น้ำมันCNSL(oil)	40-48
โปรตีน(protein)	18-20
คาร์บอไฮเดรต(carbohydrate)	38-40
เส้นใย(fiber)	1-1.5

ที่มา: Tychopoulos and Tymour (1990)

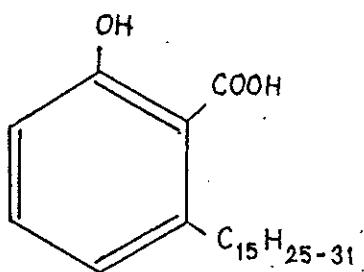
ตาราง 2 คุณสมบัติทางเคมี-พิสิกส์ใน CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 3 สายพันธุ์

รายการ	ศก.60-1	ศก.60-2	พันธุ์ SKA
CNSL(%) (Hydraulic Press)	23.00	18.70	21.10
Specific gravity 25/25 °C	0.9845	0.9900	0.9858
Refractive index 25 °C	1.5220	1.5420	1.5245
Iodine value	197	201	196
Saponifiable matter	91	95	95
Unsaponifiable matter	0.55	0.54	0.43
Loss of heating ที่ 250 °C 30 นาที	88.38	*	*
IS 840-1964			

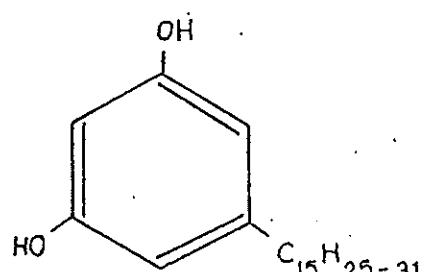
*ไม่รายงานผลการวิเคราะห์

ที่มา: กองเกษตรเคมี (2534)

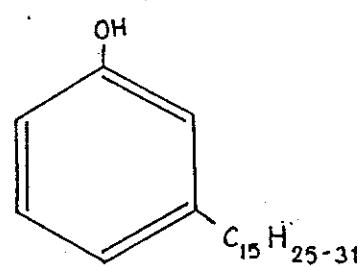
สูตรโครงสร้างสารเคมีที่มีอยู่ใน CNSL คือ



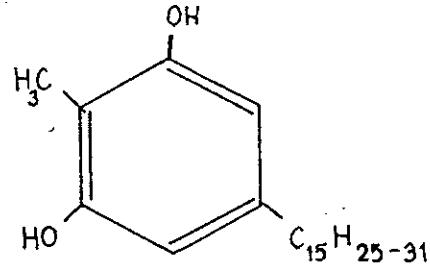
Anacardic Acid



Cardol



Cardanol



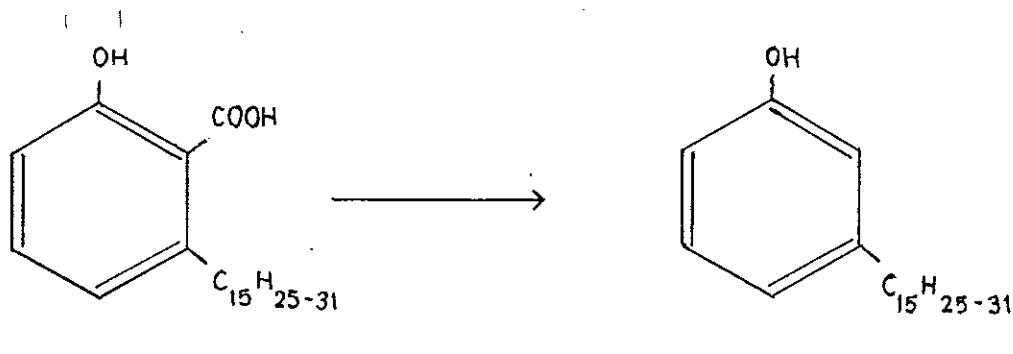
2-Methylcardol

รูป 1 สูตรโครงสร้างสารเคมีใน CNSL

ที่มา : Tychopoulos และ Tyman (1990)

Gonsaves และ Costa (1975) กล่าวว่ากรดอนาคาร์บิคเป็นส่วนประกอบสำคัญของ CNSL และเป็นสารที่มีความคงตัวสูง กรดอนาคาร์บิคนี้เมื่อถูกความร้อนจะเกิดการดีكار์บออกซีเลท (Decarboxylation) ไปเป็นคาร์ดานอลหรืออนาคาร์ดอล (Anacardol) กระบวนการดีكار์บออกซีเลทจะยิ่งเกิดง่ายที่อุณหภูมิสูงถึง 220°C

ดังนั้นน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ผลิตด้วยวิธีการสกัดด้วยตัวทำละลาย จะมีคุณสมบัติต่างจากน้ำมันที่ได้จากการเคี่ยวน้ำอุบทองซึ่งมีการให้ความร้อน น้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่จำหน่ายอยู่ในป้าจุบัน มีมาตรฐานที่ใช้ทั่วไปสองมาตรฐานคือ มาตรฐาน BP และมาตรฐาน IRVINGTON ดังแสดงในตารางที่ 3 (กรณีการ์ สถาปิตานนท์ และคณะ, 2532)



Anacardic acid

Anacardol (Cardanol)

รูปที่ 2 Decarboxylation of Anacardic acid

ที่มา : Tychopoulos และ Tyman (1990)

ตาราง 3 มาตรฐานน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

รายการ	มาตรฐาน BP	มาตรฐาน IRVINGTON
1. สีงสกปรกร้อยละ	ไม่เกิน 1.0	ไม่เกิน 1.0
2. ความถ่วงจำเพาะ 25 °C	0.955-0.975	0.943-0.968
3. ความหนืดที่ 25 °C (cp)	ไม่เกิน 600	ไม่เกิน 600
4. ค่าไอโอดีน	ไม่น้อยกว่า 220	--
5. ความชื้นร้อยละ	ไม่เกิน 1.0	--
6. เต้าร้อยละ	ไม่เกิน 1.0	--
7. สารที่ระเหยเป็นไอไดร์ร้อยละ	--	ไม่เกิน 2.0
8. Polymerization Hardening time 7.5-16 (min)	--	--
9. Test Tube gel (min)	--	ไม่เกิน 7

ที่มา: กรมวิชาการ สถาบันวิจัยและทดสอบ (2532)

ประโยชน์ของน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(CNSL)

จากรายงานของสำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดภูเก็ต (2532) ได้กล่าวถึงประโยชน์ของ CNSL ดังนี้

1.ใช้ทำการชนิดดี เมื่อผสมของเหลวที่ได้จากการสกัดกับเคซีน (casein) จะได้การชนิดที่มีคุณสมบัติสามารถแข็งตัวทั้งในสภาพให้และไม่ให้ความร้อนเช่น การสำหรับไม้อัดและถ้าเติมสารเพิ่มความแข็ง(Hardener) เช่นคอเปปอร์คลอไรด์(CuCl₂)ลงไป จะทำให้การเพิ่มคุณสมบัติด้านกันน้ำ การประเท่านี้อาจเตรียมได้จากการโพลีเมอร์ไซซ์ชัน(Polymerization)ของCNSLกับฟีนอลหรือยูเรียกับฟอร์มอลดีไฮด์และโซดาไฟ

2.ใช้ทำน้ำยาเคลือบไม้อัด ถ้าใช้CNSLผสมกับโซเดียมโซลีอิโอดีไซด์ปอนอยู่ด้วย นำไปอบที่อุณหภูมิไม่เกิน 110 °C จะได้ฟิล์มเคลือบที่มีความยึดหยุ่นตัวสูง หนึ่งวัน ไม่ลอกและเปราะง่าย และCNSLที่ผสมกับโซเดียมโซลีอิโอดีไซด์ เมื่อเติมติตาเนียมออกไซด์ สามารถใช้ในอุตสาหกรรมกระดาษได้

3.ใช้ทำสีทาโลหะ CNSLผสมกับฟอร์มาลินและน้ำมันซักแห้ง เป็นสีทาโลหะที่สามารถป้องกันฤทธิ์กัดกร่อนของน้ำเค็ม ฤทธิ์กรดด่างได้ดี

4.ใช้ปรับปรุงคุณภาพผลิตภัณฑ์ยางต่างๆ ในCNSLมีสารอนคาาร์ดอลอยู่เล็กน้อยประมาณ 1.5% ถ้าสกัดสารต้านน้ำออกมาน้ำแล้วผสมในเนื้อยางสังเคราะห์ จะช่วยเพิ่มคุณสมบัติต่างๆ เช่น ความยึดหยุ่น ความทนทานต่อแรงฉีกและตัวทำละลาย รวมทั้งคุณสมบัติในการเก็บรักษาผลิตภัณฑ์ยางให้ดีขึ้น

5.ใช้ทำน้ำยาแซ่นนังฟอก ผสมCNSLลงในน้ำยาฟอกหนัง (resistant fat licouring agent) จะช่วยให้หนังที่ฟอกแล้วมีคุณสมบัติดีขึ้น ทนทานต่อฤทธิ์ทำละลายของสารต่างๆ

6.ใช้ในอุตสาหกรรมทำผ้าเบรคและผ้าครัชราญนต์ สารในCNSLใช้ทำยางลดแรงเสียดสีในอุปกรณ์ใช้งานที่ต้องผจญการสัมผัสพื้นผิวบ่อยๆ เช่น ผ้าเบรค แผ่นครัชในราญนต์ ฯลฯ ได้ดี จากสถิติพบว่า CNSLที่ประเทคโนโลยีสั่งเข้าบرمานถึง 80-90% ถูกนำไปใช้ในอุตสาหกรรมดังกล่าวนี้ เนื่องจากCNSL จะช่วยให้สารต่างๆ เกาะกันได้ดีขึ้น มีความยึดหยุ่น สามารถทนความร้อนที่เกิดจากการเสียดทานเวลาเบรค ผ้าเบรคและผ้าครัชจะคงทนไม่เสื่อมง่าย และมีประสิทธิภาพในการห้ามล้อ

7.ใช้เป็นส่วนผสมของสีเคลือบชนิดต่างๆ สีจะมีความทนทานต่อสภาพแวดล้อม เช่น ความชื้น ได้ดียิ่งขึ้น

8.ใช้เป็นส่วนผสมของน้ำมันวาร์นิช(Varnish) และแลคเกอร์(Lacquer) จะทำให้ วาร์นิชและแลคเกอร์ที่ได้มีคุณสมบัติดีขึ้น น้ำยาเคลือบจะมีความยืดหยุ่น ติดแน่นไม่หลอกหลอน ไม่แตกหักหรือเปราะบางง่ายเมื่อแห้ง เช่น น้ำมันวาร์นิชหรือแลคเกอร์ที่ใช้ทำเรือ เคลือบแนว จักร เย็บผ้า จักรยานยนต์ หรือใช้ทำไม้กันปลวกได้อีกด้วย

9.ใช้เป็นส่วนผสมของเรซิน พลาสติก สายพาน กาว กระเบื้อง ยางปูพื้น และ ผลิตภัณฑ์ประเภทยางชนิดต่างๆ

10.ใช้ในทางการแพทย์ ทางด้านการแพทย์ศัลยกรรมตกแต่ง ใช้เป็นยาลอกผ้า กระที่ ผิวนัง ใช้เป็นยารักษาโรคเรื้อรัง โรคเท้าข้าง วันโรคผิวนัง โรคหูด ตาปลาและโรคเท้าแตก

11.ใช้ประโยชน์ทางด้านการเกษตร กองเกษตรเคมีได้พัฒนาสูตรที่เข้ามาตรฐานใน การใช้ปราบศัตรูพืชซึ่งได้แก่ แมลงและเชื้อจุลินทรีย์ ที่ทำลายพืชและผลิตผลเกษตร นอกจากนี้ยัง ใช้กำจัดตัวอ่อนของยุงด้วย

Tyman และคณะ (1989) รายงานว่า CNSLธรรมชาติ (Natural CNSL) เป็นวัตถุดีบที่มี ประโยชน์ในการใช้งานหลายอย่าง โดยกรดอนามิคจะเป็นตัวเสริมหน้าที่ที่ cardinal ไม่ สามารถทำได้

CNSLธรรมชาติ เมื่อนำไปผ่านการโพลีเมอร์ไซซ์น(Polymerization)ด้วยพาราฟอร์มัลดีไฮด์ (Paraformaldehyde) ในสารละลายต่าง จะใช้เป็นวัสดุในการเตรียมพาร์ติเคิลบอร์ด (Particle Board) (European Patent 001561, 1980) มันสามารถที่จะเปลี่ยนไปเป็นอัลดอกไซม์ (Aldoxime) ซึ่งเป็น สารละลายที่มีค่าในการสกัดทองแดง (Unit Kingdom Patent, 1981) และหลังจากเปลี่ยนแปลงทางเคมีต่อไปอีก มันสามารถที่จะใช้เป็นตัวสกัดแอนไออกอนชีนๆ(Tyman and Meheth ,privated communication,cited by Tyman et al., 1989)

จากประโยชน์ต่างๆดังกล่าวจะเห็นว่า CNSL สามารถนำมาใช้ประโยชน์ได้มากมายในวง การอุตสาหกรรม ในประเทศต่างๆ เช่น สหรัฐอเมริกา อังกฤษ ออสเตรเลีย ญี่ปุ่น ได้สังเคราะห์ CNSL จากประเทศอินเดียและประเทศแถบอเมริกากลางเป็นหนึ่งๆมันเป็นเงินหล่ายร้อยล้านบาท ประเทศไทยมีภูมิอากาศที่จะปลูกมะม่วงหิมพานต์ได้เป็นอย่างดี ปัจจุบันรัฐบาลได้สนับสนุนและส่งเสริมให้มีการปลูกต้นมะม่วงหิมพานต์มากขึ้นในแบบภาคตะวันออกเฉียงเหนือ นอกจากนี้รายจังสามารถผลิต CNSLได้อย่างเพียงพอ (ประเทศไทยครี สินธุ์ยศรี, 2534)

วิธีการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

1. การหีบหรือการบีบอัดด้วยเครื่องอัด เช่น ไฮดรอลิก เพรส(Hydraulic Press) หรือสกรู เพรส (Screw Press) วิธีนี้ยังคงมีน้ำมันเหลือในภาคประมาณ 10-15%

2. การให้ความร้อน เช่น การอบด้วยไอน้ำร้อนที่อุณหภูมิ 250°C การย่าง

3. การสกัดด้วยตัวทำละลาย โดยมีการบดละเอียดก่อนผ่านตัวทำละลาย

วิธีที่ปรับปรุงแล้วเพื่อใช้ในทางการค้าคือ การสกัดด้วยน้ำมันร้อน (Hot-Oil Process) โดยการผ่านเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ไปยังน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่มีอุณหภูมิ $180-190^{\circ}\text{C}$ ใน singer layer บนสายพานความเร็ว 3 เมตรต่อนาที กระบวนการนี้ให้ผลได้ 50% ของน้ำมันที่มีทั้งหมด และเพื่อให้ได้ปริมาณน้ำมันมากกว่านี้ เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะถูกนำไปผ่านกระบวนการอย่างใดอย่างหนึ่งดังต่อไปนี้

1. การไล้น้ำมันออก (Expeller method) น้ำมันที่เหลือเกือบทั้งหมดจะถูกสกัดออกจากเปลือกโดยวิธีการหีบโดยใช้ Screw Type Oil Expeller

2. การให้ความร้อนอย่างง่าย (Simple Heating) การให้ความร้อนแก่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์โดยตรงจะทำให้ได้ CNSL ส่วนที่เหลือเป็นจำนวนมาก CNSL จะหลงทางด้านล่างของถังเก็บ (container) แล้วถูกแยกออกไป

3. การให้ความร้อนโดยไอน้ำ (Steam heating) เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะถูกให้ความร้อนในไอน้ำอย่างอิ่ง น้ำมันจะถูกแยกออกจากน้ำที่ควบแน่น

4. การสกัดด้วยตัวทำละลาย (Solvent Extraction) เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะถูกนำมาสกัดด้วยตัวทำละลาย

เทคนิคต่างๆในการสกัดด้วยตัวทำละลาย (Method of solvent extraction)

1. การสกัดด้วยตัวทำละลายแบบแข็ง (Static Solvent Extraction)

Tyman และคณะ(1989) ใช้ตัวทำละลายสามชนิดคือ คาร์บอนเตตระคลอไรด์ (Carbontetrachloride), ไลท์ ปิโตรเลียม (Light petroleum) และไดเอทธิลเอเทอร์ (Diethyl ether) ใน การสกัดแบบแข็งโดยใช้วัตถุดูบคือ เปลือกครึ่งซีกจากการผ่าโดยใช้เครื่องมือกล เปลือกครึ่งซีกจากการผ่าโดยใช้เครื่องมือกลแล้วบดจนนาดและเปลือกที่ลดขนาดโดยใช้ค้อนทูบ ในการทดลองนั้น ใช้วัตถุดูบ 200 กรัมต่อตัวทำละลาย 400 กรัม และปล่อยให้วัตถุดูบแข็งอยู่ในตัวทำละลายเป็นเวลา 1 สัปดาห์ที่อุณหภูมิห้อง

พบว่า เมื่อใช้เปลือกผ้าซีกแล้วลดขนาดลงในการสกัดแบบแซ่อย่างนี้อยู่ไม่ต่ำกว่า 16 ชั่วโมงด้วยตัวทำละลายทั้งสามชนิดให้ผลได้ไม่แตกต่างกันคือประมาณ 35 % ของวัตถุดิน ตัวอย่างที่เป็นตัวแทนของการทดลองอื่นๆในการสกัดแบบแซ่คือตัวอย่างที่ใช้ไดเอทิลอีเทอร์เป็นตัวทำละลายดังแสดงในตาราง 4

Tyman และคณะ (1989) พบว่าเมื่อใช้เครื่องบดลดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แล้วนำไปแซ่ในตัวทำละลาย กับเมื่อใช้เปลือกครึ่งซีกในตอนเริ่มต้นแล้วบดลดขนาดในภายหลังจะให้ผลได้ไม่แตกต่างกัน ส่วนเปลือกที่ใช้ค่อนทุบบัน្ញก่อนทุบจะต้องแซ่เย็น (chilling) เปลือกเสียก่อนเพื่อให้ฟื้นกลับเข้มตัว ป้องกันการในลเยื้มของ CNSL ลึงแม้ว่าวิธีนี้จะได้รับส่วนของเปลือกที่ยังมีขนาดใหญ่ แต่พบว่าแรงกลจากภารทุบทาให้โครงสร้างภายในเปลือกมีการแตกร้าวเพียงพอที่จะให้ตัวทำละลายจำนวนมากซึ่งผ่านไปได้

อย่างไรก็ตามในทุกๆการทดลองนั้นพบว่าการกรอง CNSL ที่ได้ทำได้ช้าและต้องใช้ปริมาณตัวทำละลายจำนวนมาก ดังนั้นการทดลองสกัด CNSL ในโซคเล็ท (Soxhlet Solvent Extraction) จึงเป็นวิธีที่ดีกว่า

จันทร์ คงสังข์และมูลดุ๊ด ประภากรัตน์ (2536) รายงานว่า เมื่อใช้เชกเห็นเป็นตัวทำละลาย จะให้ผลได้สูงกว่า ethanol และพบว่าเวลาในการแซ่ไม่มีผลต่อ % hexane recovery โดยมีค่าอยู่ระหว่าง 79-80 % เมื่อใช้สัดส่วนเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 30 กรัมต่อตัวทำละลาย 150 มิลลิลิตร ในขณะที่ปริมาณเชกเห็นที่ค้างในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะมีค่าประมาณ 6.75 % ของปริมาณเชกเห็นที่ใช้ทั้งหมด และเมื่อลดขนาดเปลือกลง จะได้ผลได้เพิ่มขึ้นแต่เมื่อใช้เวลาแซ่ไปนานๆผลได้จะไม่แตกต่างกันเนื่องจากเกิดสมดุลในระหว่างการแซ่ ทั้งนี้อาจเป็นเพราะว่าการลดขนาดเปลือกโดยการทำให้โครงสร้างภายในของเปลือกร้าว ตัวทำละลายจึงซึมเข้าไปสกัด CNSL ได้ดีถึงแม้ว่าเปลือกเมล็ดอาจจะยังมีขนาดใหญ่อยู่ก็ตาม นอกจากนี้ก็ได้พบว่า การแซ่เปลือกเมล็ดพร้อมกับการเขย่าจะทำให้ได้ CNSL เร็วขึ้นและสามารถลดปริมาณการใช้ตัวทำละลายลงได้

เมื่อทดลองเปรียบเทียบการสกัดแบบหยดโดยใช้ตัวทำละลายเชกเห็น 50 มิลลิลิตร ด้วยอัตราการหยด 1.22 มิลลิลิตรต่อนาที กับการสกัดแบบแซ่ โดยการแซ่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในตัวทำละลายเชกเห็น 100 มิลลิลิตร พร้อมทำการเขย่าเป็นเวลา 5 นาที กับการแซ่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในตัวทำละลายเชกเห็น 150 มิลลิลิตร พร้อมทำการเขย่าเป็นเวลา 30 นาที พนบว่าให้ผลได้ไม่ต่างกันมากนักคือประมาณ 25-30 % แต่การสกัดแบบหยดจะใช้ตัวทำละลายน้อยกว่า

ตาราง 4 การสกัดด้วยตัวทำละลายโดยใช้เทคนิคต่างๆสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ฝ่าชี้ก
ด้วยมือและเครื่องมือกล

	Experiment 1	Experiment 2	Experiment 3	Experiment 4
Type of extraction	static	Soxhlet	Ultrasonic	Soxhlet
Shell weight (g)	100	800	45.2*	43.08**
Treatments				
1st extraction	Intact half shells	Intact half shells	Manually shelled (10-20mm)	Manually shelled (10-20mm)
2nd extraction	Disintegrated (1-2mm)	Disintegrated (1-2mm)	Disintegrated (2-3mm)	Disintegrated (1-2mm)
Solvent type	Diethyl ether	Light petroleum	Light petroleum	Light petroleum
Solvent volume (ml)	400+400	3000	120+120	120+120
Extract times (hr)	168+168	12+10	17+17	6+16
Yield (g)	10.29+24.01	48.5+22.60	11.04+4.61	11.15+4.06
Yield (%)	10.29+24.01	6.1+28.3	24.4+10.2	26.0+9.4
total yield (%)	34.3	34.4	34.6	35.4

*Weight of intact raw cashew nut, 62.90 g ; **Weight of intact raw cashew nut, 63.39 g.

ที่มา: Tyman และคณะ (1989)

2. การสกัดโดยใช้ชักโครก (Soxhlet Solvent Extraction)

Tyman และคณะ(1989) นำเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์มาบดด้วยเครื่องบดให้ได้ออนุภาค 1-2 มิลลิเมตร และ 5-15 มิลลิเมตร ที่มีอันนุภาคละเอียดปนอยู่ด้วย แล้วนำไปสกัดด้วย ไอล์ บีโซ่รเลียม บริมาณ 3000 มิลลิลิตร ในชักโครกเป็นเวลา 12 ชั่วโมง ทำให้ได้ผลได้ 33.7 และ 31 % ตามลำดับ nokjakan เขียนได้ทดสอบนำเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ทั้งเมล็ดมาแช่เย็นใน ไนโตรเจนเหลวเป็นเวลา 2-3 นาที และทุบเบาๆด้วยค้อนเพื่อให้ได้รั้นส่วนของเปลือกเมล็ดขนาด

ประมาณ 10-20 มิลลิเมตร หลังจากนั้นนำไปสกัดในช่องคัลเล็ทโดยใช้ไอล์ฟ ปิโตรเลียม ($40-60^{\circ}\text{C}$) ปริมาณ 120 มิลลิลิตรเป็นเวลา 6 ชั่วโมง ทำให้ได้ผลได้วัตถุทั้งหมด 36.4 %

จากหลักฐานการทดลองพบว่า การบดลดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลง มีผลให้เกิดการแตกร้าวภายในอย่างมากเนื่องจากเปลือกผ่าซึ่งให้ผลได้เพียง 6.1 % ดังแสดงใน ตัวอย่างการทดลองที่ 2 ตาราง 4 ซึ่งต้องการการบดลดขนาดลงอีกทำให้ได้ผลได้เพิ่มเป็น 34.4 %

Tyman และคณะ (1989) สรุปว่า การสกัด CNSL โดยวิธีการแช่และโดยวิธีการใช้ ช่องคัลเล็ทให้ผลได้ไม่แตกต่างกัน แต่วิธีการแช่มีความยุ่งยากในขั้นตอนการกรองและต้องใช้ตัวทำ ละลายจำนวนมาก วิธีการใช้ช่องคัลเล็ทจึงประหยัดตัวทำละลายได้ดีกว่าในแผ่นเครื่องคัลเล็ท อย่างไรก็ตาม Karnovsky (1986) ได้แสดงว่า การสกัดน้ำมันและไขมันนั้น อัตราการละลายของ น้ำมันจะขณะทำการสกัดมีความสำคัญมากกว่าความต้านทานในการแพร่ของมัน ดังนั้นการสกัด ด้วยช่องคัลเล็ทโดยใช้สารละลายอุ่นคุณภาพน่าจะดีกว่าวิธีการแช่ที่อุณหภูมิห้อง ถึงแม้ว่าจะต้อง เสียค่าใช้จ่ายในการเพิ่มอุณหภูมิตัวทำละลายและต้องป้องกันการระเหยของตัวทำละลายโดยใช้ ระบบปิด

ประธาน วงศ์ศรีเวชและสรีรย์พง ศรีรัตน์ (2533) ได้ทดลองหาตัวทำละลายที่เหมาะสม สมในการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์โดยใช้ตัวทำละลายสามชนิดคือ เอกหานอล เชกเชน และปิโตรเลียมอีเทอร์ จากนั้นทำการทดลองหาอัตราส่วนเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ ต่อปริมาตรตัวทำละลายที่เหมาะสม ระยะเวลาในการสกัดที่เหมาะสม และอุณหภูมิในการสกัดที่ เหมาะสมสำหรับการสกัดโดยใช้ช่องคัลเล็ท

จากการทดลองพบว่า เมื่อใช้อัตราส่วนปริมาณวัตถุต่อบาрабัน 30 กรัมต่อตัวทำ ละลายเอกหานอล เชกเชน และปิโตรเลียมอีเทอร์ 300 มิลลิลิตร สกัดเป็นเวลา 1 ชั่วโมงที่อุณหภูมิ 89°C จะได้ผลได้ CNSL 25.67, 23.30 และ 22.17 % ตามลำดับ ตัวทำละลายที่เหมาะสมคือเอกหานอล เพราะให้ผลได้สูงกว่าการใช้เชกเชนและปิโตรเลียมอีเทอร์ และมีปริมาณที่สูงเสียระหว่าง recovery น้อยมาก เนื่องจากมีจุดเดือดสูงกว่า อัตราส่วนการสกัดที่เหมาะสมคือ น้ำหนักเปลือกที่ บดลดขนาดแล้ว ปริมาณ 30 กรัมต่อเอกหานอล 300 มิลลิลิตร สกัดเป็นเวลา 4 ชั่วโมงที่อุณหภูมิ 89°C ซึ่งที่สภาวะนี้จะได้ CNSL 90.78 % ของ CNSL ทั้งหมดและคิดเป็น 34.17 % ของเปลือก เมล็ด

3. การสกัดในตัวทำละลายร่วมกับการใช้คลีนความถี่เหนือเสียง (Ultrasound/Solvent Extraction)

Tyman และคณะ (1989) นำเปลือกเม็ดมะม่วงหิมพานต์ไปแช่เย็นแล้วใช้ค้อนทุบเพื่อลดขนาดจากนั้นจึงนำไปใส่ในขวดก้นกลม (Round bottom flask) ที่ต่อ กับเครื่องควบแน่น้ำ (Water codenser) โดยใช้ไฟฟ้า ปั๊วตระดับปริมาณ 120 มิลลิลิตร เป็นตัวทำละลายแล้วให้คลื่นความถี่เนื้อเสียงเป็นเวลา 17 ชั่วโมง ระหว่างช่วงเวลาดังกล่าวพบว่าอุณหภูมิของน้ำในอ่าง (bath) เพิ่มขึ้นจาก 15 °C เป็น 20 °C ของผสมที่ได้จะถูกน้ำมากของและได้ CNSL ธรรมชาติปริมาณ 24 % ดังแสดงในตัวอย่างการทดลองที่ 3 ตาราง 4 ซึ่งเป็นปริมาณที่ใกล้เคียงกับ CNSL ธรรมชาติที่ได้ในขั้นตอนแรกของการทดลองโดยใช้ซอคเล็ท (26%) ดังแสดงในตัวอย่างที่ 4 ตาราง 4 หลังจากนั้นจึงนำเปลือกเม็ดไปบดลดขนาดลงอีกน้ำหนัก 2-3 มิลลิเมตร แล้วให้คลื่นความถี่เนื้อเสียงต่อโดยใช้ไฟฟ้า ปั๊วตระดับปริมาณ 120 มิลลิลิตร ซึ่งจะทำให้กรองยากขึ้นแต่จะได้ CNSL ธรรมชาติเพิ่มเป็น 34.6 %

นอกจากนี้ Tyman และคณะ (1989) ได้ทดลองใช้วิธีการเขย่าเชิงกล (Mechanical agitation technique) ในตัวทำละลายกับเปลือกเม็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ใช้ค้อนทุบ พบว่าได้ผลได้เพียงครึ่งหนึ่ง (15.6 %) ของ CNSL ธรรมชาติที่มีอยู่ ถึงแม้ว่าวิธีการให้คลื่นความถี่เนื้อเสียงและวิธีใช้ซอคเล็ทจะให้ผลได้ถึง 24 และ 26 % ตามลำดับ ในการที่จะให้ได้ผลได้สูงจึงต้องบดลดขนาดให้เล็กลงไปอีก

Weidner (1989) ได้ใช้เทคนิคคลื่นความถี่เนื้อเสียงกับชิ้นส่วนเปลือกเม็ดมะม่วงหิมพานต์ CNSL ธรรมชาติที่ได้จะถูกดีคาร์บอคซีเลท (Decarboxylated) โดยใช้แคลเซียมไอกอรอกไซด์เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาที่อุณหภูมิ 135 °C เพื่อให้ได้ค่ารดานอลปริมาณเท่ากับค่ารดานอลในเทคนิคของ CNSL (Technical CNSL) การใช้อุณหภูมิต่างกว่า 200 °C (ซึ่งเป็นอุณหภูมิธรรมดานาทางอุตสาหกรรม) ก็เพื่อให้เกิดโพลีเมอร์น้อยที่สุดและให้ผลได้ดีขึ้น

อย่างไรก็ตามเมื่อเปรียบเทียบระหว่างวิธีการสกัดโดยใช้คลื่นความถี่เนื้อเสียงที่อุณหภูมิห้องกับวิธีใช้ซอคเล็ท พบว่าให้ผลได้ไม่แตกต่างกันและต่างประยัดการใช้ตัวทำละลายได้มากกว่าวิธีการสกัดแบบแข็ง ทั้งวิธีการใช้คลื่นความถี่เนื้อเสียงและวิธีใช้ซอคเล็ทจะมีความไวต่อการเขย่าเชิงกลมาก

4. การสกัดด้วยตัวทำละลายแบบหยด (Trickling)

จันทนา คงสังข์ และมลฤดี ประภากรัตน์ (2536) ใช้เอกชนเป็นตัวทำละลายในการสกัดแบบหยด และพบว่าวิธีการสกัดแบบหยดให้ผลได้ไม่แตกต่างกับการสกัดแบบแข็ง แต่จะใช้ปริมาณตัวทำละลายน้อยกว่า ในการสกัดแบบหยดได้ศึกษาสภาวะที่เหมาะสมดังนี้ ขนาด

เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 มิลลิเมตรให้ผลได้สูงกว่าขนาด 5 และ 9 มิลลิเมตร อัตราการหยดเยกเช่นที่ช้าลงจะให้ผลได้สูงขึ้น และเมื่อความหนาของเบด(bed)เพิ่มขึ้นผลได้จะลดลง จากการสกัดแบบหยดพบว่า เมื่อใช้เยกเชนปริมาณ 50 มิลลิตร อัตราการหยด 1.22 มิลลิตรต่อน้ำที่ สกัดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 มิลลิเมตรปริมาณ 30 กรัมในท่อขนาดเส้นผ่าศูนย์กลางหนึ่งนิ้วจะให้ผลได้ 29.65 %

การสกัดCNSL โดยวิธีการหอด

ปรี퍄ตี สุวิทยารัตน์และชีระ เสาภาคย์ (2537) ใช้เครื่องอัลกิ เพรส ที่ความดัน 20 ตันต่อตารางนิ้ว ทับน้ำมันออกจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ พบร้าได้น้ำมันประมาณ 21 % ของน้ำหนักเปลือกปราศจากความชื้น จากนั้นจึงนำน้ำมันที่ได้ไปให้ความร้อนที่อุณหภูมิ 80°C แล้วใส่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ยังไม่ผ่านการสกัดลงไป ทำการหอดที่อุณหภูมิต่างๆ กันเป็นเวลา 20 นาที แล้วจึงนำไปหีบ พบร้าจะได้เบอร์เชนต้น้ำมันสูงสุดที่อุณหภูมิ 140°C ประมาณ 23 % เพราะที่อุณหภูมิสูงกว่านี้อัตราการสูญเสียน้ำมันเนื่องจากการระเหยสูงมาก อย่างไรก็ตามพบร้า การหอดที่อุณหภูมิสูงชี้นจะได้น้ำมันมากขึ้น แต่ปริมาณการดีคาร์บอนออกไซด์ของน้ำมันก็เพิ่มขึ้นด้วย ซึ่งจะทำให้น้ำมันที่ได้มีคุณสมบัติต่างจากน้ำมันที่ได้จากการสกัดโดยใช้ตัวทำละลายสำหรับการทำในระบบปิดเพื่อลดปัญหาการระเหยจะได้แนวโน้มการได้มาของน้ำมันสูงขึ้นตามอุณหภูมิเช่นเดียวกัน

การชะลخلاف (Leaching)

การชะลخلافเป็นกระบวนการถ่ายโอนมวลสารแบบหนึ่ง โดยใช้ตัวทำละลายของเหลวเข้าไปสกัดส่วนประกอบที่ต้องการออกจากสารผสมของแข็ง เป็นหนึ่งในหน่วยดำเนินการที่เก่าแก่ที่สุดในอุตสาหกรรมเคมีและอาหาร เมื่อเริ่มแรกนั้นใช้อ่างถังการนำเข้าส่วนประกอบที่ละลายน้ำได้ออกจากเบดนิ่ง (fixed bed) แต่ในปัจจุบันนั้นนำมาประยุกต์ใช้กับของแข็ง-ของเหลวทั่วไป (Treybal, 1980)

การพิจารณาการออกแบบ (Design Considerations)

การสกัดของของแข็ง-ของเหลวนั้นจะเกี่ยวข้องกับสองขั้นตอนคือ

1. การสัมผัสของตัวทำละลายของเหลวกับของแข็ง เพื่อให้เกิดการถ่ายโอนตัวละลายจากของแข็งไปยังตัวทำละลาย
2. การแยกสารละลายที่ได้จากการชะลخلافออกจากของแข็งที่ถูกชะลخلاف

นอกจากนี้ยังมีกระบวนการช่วยการดำเนินการที่เกี่ยวข้องอีกสองประการคือ

1. การเตรียมของแข็งเพื่อการสกัด
2. การนำเข้าตัวละลายออกจากตัวทำละลาย โดยมักจะใช้การระเหย (Evaporation) หรือ การกลั่น (Distillation)

เพื่อจะให้ได้ตามเป้าประสงค์ที่ต้องการ นักออกแบบต้องเลือกวิธีการสัมผัสของของแข็งกับของเหลวที่กระทำได้ในทางปฏิบัติและคุ้มค่า รวมถึงเครื่องมือที่จะใช้ การเลือกเครื่องมือ และวิธีการดำเนินการสำหรับการสกัดเฉพาะอย่างหนึ่งขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายประการ เช่น

1. ลักษณะทางกายภาพของของแข็งที่จะใช้
2. ปริมาณและขนาดของของแข็งซึ่งสัมพันธ์กับปริมาณตัวละลายที่มี

ลักษณะทางกายภาพของของแข็ง (Physical Characteristics of Solid)

การชีวะละลายและเทคนิคในการชีวะละลายจะเป็นผลสำคัญขึ้นอยู่กับการเตรียมของแข็งก่อนการทดลอง (Treybal, 1980) ความรู้เกี่ยวกับลักษณะทางกายภาพของของแข็งจะช่วยในการตัดสินใจว่า ควรนำของแข็งมาเตรียมการอย่างไรก่อนนำไปชีวะละลายเพื่อให้ตัวละลายกับตัวทำละลายสัมผัสถึงกันได้ดียิ่งขึ้น การเตรียมของแข็งนั้นจะเกี่ยวข้องกับการบดหยาบ การบดละเอียด การตัดออกเป็นชิ้นหรือการทำให้มีรูปร่างเฉพาะแบบ เช่น เป็นแผ่นแบน (flake)

อนุภาคตัวละลายจะอยู่ในของแข็งเฉื่อย (inert solid) ในหลาย ๆ ลักษณะ เช่น อาจอยู่เป็นผิวของของแข็ง อาจถูกคล้อมรอบด้วยเนื้อวัสดุเฉื่อย อาจเกิดพันธะทางเคมีหรืออาจอยู่ในเซลล์ในกรณีที่เป็นเนื้อเยื่อพืชและสัตว์

ตัวละลายที่ติดอยู่บนผิวของของแข็งสามารถนำออกมายield ให้กับตัวทำละลาย ส่วนตัวละลายที่อยู่ในรูพจน์ซึ่งล้อมรอบด้วยวัสดุเฉื่อยนั้น ตัวทำละลายจะแพร่เข้าไปภายในเนื้อของของแข็งเพื่อจับกับตัวละลาย แล้วแพร่ออกก่อนการแยกระหว่างตัวทำละลายกับตัวละลายจะเกิดขึ้นในกรณีเช่นนี้ การลดขนาดของของแข็งโดยการบดหยาบ การบดละเอียด การตัดออกเป็นชิ้นจะเพิ่มพื้นที่ผิวของของแข็งในการสัมผัสกับตัวทำละลาย อย่างไรก็ตามการลดขนาดไปเป็นอนุภาคละเอียดก็มีข้อจำกัด ในบางตัวอย่างปริมาณตัวละลายที่จะได้มีค่าน้อยเมื่อเทียบกับปริมาณวัสดุที่นำมาสกัด ในกรณีเช่นนี้การบดละเอียดจะทำให้มีคุ้มค่า นอกจากนี้การลดขนาดละเอียดจะกินไป ทำให้เกิดการเกาะกันแน่นของของแข็งระหว่างการสกัด ซึ่งจะขัดขวางการเกิดการไหลแบบอิสระ (free flow) ของตัวทำละลายผ่านชั้นของแข็ง ทำให้การสกัดทำได้ยากยิ่งขึ้น โดยเฉพาะเมื่อสกัดของแข็งจะละเอียดในสภาวะที่ปราศจากการกวนหรือเขย่า

เมื่อมีการกรองหรือเขย่าจะทำให้เกิดการแพร่ของอนุภาคในตัวทำละลายได้ดียิ่งขึ้น ทำให้ตัวทำละลายสัมผัสกับของแข็งโดยตรง อย่างไรก็ตามถึงแม้ว่าการกรองหรือเขย่าจะทำให้การสกัดเกิดขึ้นได้ดี แต่ก็อาจเป็นสาเหตุให้เกิดการแขวนลอยของอนุภาคละเอียดในสารละลายที่ไม่ลอกออก มา ซึ่งต้องนำมาผ่านขั้นตอนการกรอง (Filtration) หรือการทำให้ใส (Clarification) ที่ยังยากต่อไป

ในการนี้วัสดุมีโครงสร้างเป็นเซลล์ ถ้าผ่านเซลล์ยังคงไม่เปลี่ยนแปลงกระบวนการกระชะละลายจะเกี่ยวข้องกับการเคลื่อนที่ของตัวละลายด้วยแรงดันของโนติกผ่านผนังเซลล์ อย่างไรก็ตามก็ไม่จำเป็นต้องใช้การบดละลายเพื่อให้ผ่านเซลล์แตก เพราะจะทำให้อนุภาคหรือวัสดุที่ไม่ต้องการติดมากับตัวละลายที่ต้องการ ทำให้เกิดปัญหาเกี่ยวกับการทำให้บริสุทธิ์ (Purification) ดังนั้นแทนที่จะใช้วิธีการลดขนาดมากกินไป ของแข็งที่มีโครงสร้างเป็นรูพุ่นหลายชนิดจะถูกตัดเป็นชิ้นบางรูปลิม (Wedge-shaped slices) ที่เรียกว่า "Cossettes" ตัวอย่างเช่นในกรณีของฟาร์บีท (Sugar beet) หรืออาจถูกบดแล้วทำให้มีรูปร่างเป็นแผ่นแบน เช่นในกรณีของเมล็ดพืช (Vegetable seed) เพื่อเพิ่มผิวสัมผัสนและทำให้เกิดการในลักษณะผ่านของแข็งและทำให้เกิดการเลือกสกัด (Selective extraction) ได้ดียิ่งขึ้น

กลไกของการกระชะละลายอาจเกี่ยวข้องกับการกระชะทางกายภาพอย่างง่ายหรืออาจเกี่ยวข้องกับปฏิกิริยาเคมี ดังนั้นอัตราการแพร่ของตัวทำละลายไปยังเนื้อของแข็งที่จะกระชะ หรืออัตราการแพร่ของตัวทำละลายไปยังตัวทำละลาย หรือสารละลายที่สกัดได้ออกจากของแข็งเดียว หรือการรวมกันของอัตราการแพร่เหล่านี้จะมีนัยสำคัญต่ออัตราการสกัดรวม (Overall rate of extraction) นอกจากนี้ยังมีปัจจัยอื่น ๆ อีกคืออัตราการเกิดปฏิกิริยาเคมี (Chemical reaction rate) หรือความต้านทานของเยื่อหุ้มเซลล์ (Membranous resistant) พบว่า ป้อยครั้งเราสามารถที่จะกำหนดความสมพันธ์ของสมดุลรวมหรือความสมพันธ์ของสมดุลเที่ยมร่วมบางประการ (Some overall equilibrium or Pseudoequilibrium relationship) ซึ่งจะนำไปสู่การหาประสิทธิภาพรวมของขั้นตอน (Overall stage efficiency) ของระบบการสกัดโดยไม่ต้องคำนวนหาอัตราเฉพาะขั้นตอน (Individual rates) และความสมพันธ์สมดุลทุกขั้น (Equilibrium relationships)

การเลือกตัวทำละลาย (Solvent selection)

คุณสมบัติของตัวทำละลาย เช่น จุดเดือด ความหนาแน่น และความหนืด มีผลต่อความเหมาะสมและความสามารถในการเลือกจับตัวทำละลาย (Selectivity) เพื่อให้การสกัดตัวทำละลายที่ต้องการทำได้สมบูรณ์และคุ้มค่าในทางเศรษฐศาสตร์ ปริมาณและอัตราของสารละลายของตัวทำละลายที่ต้องการและสิ่งเจือปนอื่นๆ ในของแข็งอันเนื่องจากตัวทำละลายมีอิทธิพลอย่างมากต่อ

ขนาดของเครื่องสกัด (Extractor) ค่าดำเนินการรวม(Overall operating cost) และชนิดและต้นทุนในการแยก (Type and cost of separation) เช่นเดียวกันกับเครื่องมือที่ใช้ในการนำเอาตัวทำละลาย และตัวละลายกลับมาใช้ใหม่ (Solvent and solute recovery equipment) และคุณภาพของผลิตภัณฑ์ที่ได้ ตัวทำละลายที่ใช้ควรมีความเหมาะสมในการจะละลาย(selectivity) ราคาถูก ไม่เป็นพิษและใช้ประโยชน์ได้ทันที พบว่า น้อยครั้งที่ต้องอาศัยความเหมาะสมอย่างด้านใดกับความต้องการเหล่านี้ระหว่างตัวทำละลายแต่ละชนิดก่อนการเลือกใช้ (Schweitzer, 1979)

อุณหภูมิในการจะละลาย (Temperature of Leaching)

โดยทั่วไปมักจะจะละลายที่อุณหภูมิสูงเท่าที่จะเป็นไปได้ เนื่องจากที่อุณหภูมิสูงกว่าทำให้ตัวละลายละลายในตัวทำละลายได้ดีกว่า (Streybal, 1980) จึงทำให้ความเข้มข้นของตัวละลายในส่วนที่สกัดได้สูงขึ้น อัตราการจะละลายจะเพิ่มขึ้น เนื่องจากความหนืดของของเหลวลดลงและการแพร่ของตัวละลายและตัวทำละลายสูงกว่าที่อุณหภูมิต่ำ อย่างไรก็ตามการใช้อุณหภูมิสูงในผลิตภัณฑ์ธรรมชาติบางชนิด เช่น ชา กาแฟ และชูการ์ บีท จะทำให้วัสดุที่ไม่ต้องการออกมาระหว่างการสกัดมากเกินไปและเกิดการเสื่อมเสียทางเคมีของผลิตภัณฑ์ อนึ่งการดำเนินการที่อุณหภูมิสูงอาจไม่สามารถทำได้เนื่องจากมีการสูญเสียตัวทำละลายมากเกินไปและด้วยเหตุผลทางด้านความปลอดภัย ดังนั้นจึงต้องอาศัยการพิจารณาความเหมาะสมในหลายประการในการเลือกอุณหภูมิที่จะใช้

วิธีการสัมผัสของแข็ง-ของเหลวและการแยกของแข็งออกจากสารละลาย

(Method of solid-liquid contacting and solid-solution separation)

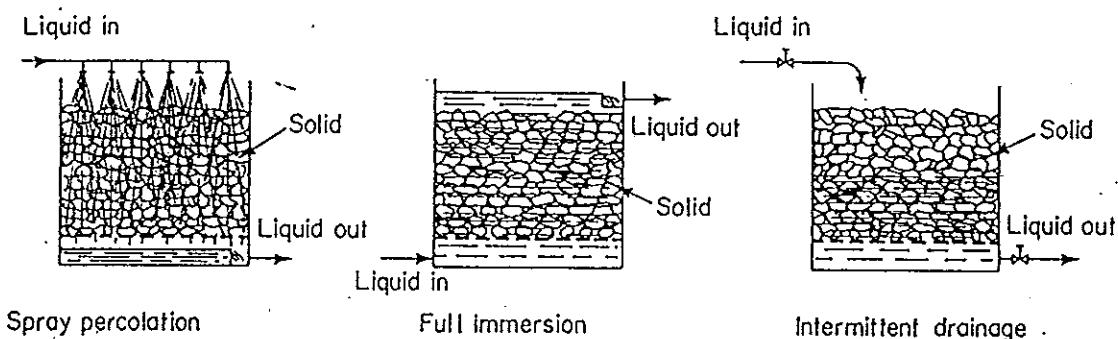
กระบวนการจะละลายอาจจำแนกได้ตามความต่อเนื่องของกระบวนการกราฟล่าวคือ อาจดำเนินการแบบหนึ่งหรือแบบต่อเนื่อง สำหรับแบบต่อเนื่องนั้นอาจจำแนกเป็นแบบขั้น (Stepwise) หรือแบบไม่เป็นขั้น(Stepless) (Schwartzberg, 1980) วิธีการสัมผัสของแข็ง-ของเหลว จำแนกได้ 2 ชนิดคือการสัมผัสในเบดนิ่ง (Fixed-bed contacting) ซึ่งอนุภาคของแข็งจะอยู่กับที่ กับวิธีการสัมผัสแบบกระจาย (Dispersed contact) ซึ่งจะเกี่ยวข้องกับการเคลื่อนที่ของอนุภาคของแข็งสัมพทธ์กับอนุภาคของแข็งด้วยกัน และสัมพทธ์กับของเหลว

สำหรับการสัมผัสในเบดนิ่งนั้น ตัวทำละลายจะสัมผัสกับเบดนิ่งของแข็งใน 3 ลักษณะ ต่าง ๆ กัน (รูป 3) ดังต่อไปนี้คือ

1. การซึมผ่านจากการฉีดพ่น (Spray percolation)
2. การแช่ (Full immersion)

3. การระบายน้ำของเหลวออกเป็นระยะ (Intermittent drainage)

วิธีการซึ่งผ่านจากการฉีดพ่นน้ำ ตัวทำละลายจะถูกฉีดพ่นบนของแข็งและปล่อยให้ของเหลวระบายน้ำออกอย่างต่อเนื่อง วิธีนี้อาจใช้การหยด(trickling) แทนก็ได้ (Treybal, 1980) สำหรับวิธีการแขวนของแข็งจะมีอยู่ในของเหลว โดยตัวทำละลายที่ใช้อาจนำมาดำเนินการแบบแบบทรัช หรือเป็นการให้เหลวแบบต่อเนื่อง ส่วนในวิธีที่สามจะเกี่ยวข้องกับกระบวนการระบายน้ำตัวทำละลายออกจาก



รูป 3 วิธีการสัมผัสของแข็งกับของเหลว

ที่มา : Schwartzberg (1980)

ของแข็งเป็นระยะ สำหรับวิธีการสัมผัสแบบกระจายน้ำมักจะมีผลจากการขยายตัวหรือการกวนที่เหมาะสม (Schweitzer, 1979)

การเลือกเครื่องมือที่ใช้ขึ้นอยู่กับลักษณะทางกายภาพของแข็ง และความยากและต้นทุนในการจัดการของแข็งในหลาย ๆ กรณีมักจะนำไปสู่เครื่องมือที่มีลักษณะเฉพาะสำหรับอุตสาหกรรมนั้น ๆ (Treybal, 1980)

เครื่องมือสัมผัสแบบเบนนิ่งอย่างง่ายที่สุดประกอบด้วยถังเปิดที่มีรูพรุนตรงส่วนล่าง ตัวทำละลายจะไหลผ่านชั้นของแข็งด้วยแรงโน้มถ่วงโดยไม่หล่อลายของแข็ง ส่วนตัวอย่างเครื่องมือสัมผัสแบบกระจายน้ำได้แก่ถังจะหล่อลายที่ของแข็งจะแพร่กระจายอยู่ในตัวทำละลายเนื่องจาก การกวน แล้วปล่อยให้ของแข็งตกตะกอนเพื่อแยกเอาส่วนของสารละลายที่สกัดได้ออก การตกตะกอนอาจทำในถังเดียวกันหรือใช้หน่วยตกตะกอนอื่นที่แยกออกจากเครื่องมือของแบบต่างๆ ตัวทำละลายที่ใช้จะเหย่ง่ายหรือการให้เหลวจะละลายเนื่องจากแรงโน้มถ่วงเป็นไปอย่างเรื่องช้า อาจใช้ถังปิดที่มีปืนเพื่อให้เกิดการให้เหลวเรียนของตัวทำละลาย

ส่วนการแยกตัวทำละลายและตัวละลายออกจากกันอาจใช้วิธีการต่าง ๆ เช่น การทำให้ใส (Clarification) การระเหย (Evaporation) และการกลั่น (Distillation) (Schweitzer, 1979)

การพัฒนาแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ (The development of mathematical model)
แบบจำลองอย่างง่ายพาราโบลิก (Parabolic simplified model)

-กรณีพิเศษ เมื่อการถ่ายโอนมวลสารถูกความคุมโดยการแพร่ภายในของแข็ง (in-solid diffusion)

ในกรณีที่การแพร่ภายในของแข็งเป็นความต้านทานจำกัด (limiting resistance) ซึ่งสำหรับกรณีนี้ เราจะตั้งสมมุติฐานดังนี้

1. ไอโซเทอร์มของการดูดกลืนเป็นเส้นตรง (Linear adsorption isotherm)
2. สัมประสิทธิ์การแพร่ในของแข็งมีค่าคงที่ (Constant effective diffusivity in solid)
3. ไม่เกิดการผสมกลับในของแข็งและของเหลว (No backmixing in the liquid and solid)
4. ไม่พิจารณาความต้านทานภายในนอกต่อการถ่ายโอนมวลสาร (External resistance to mass transfer is negligible)
5. บีจัยการชะลัดลายมีค่าคงที่ (Constant draft (stripping factor), α)

$$\alpha = m \frac{E'}{R'}$$

โดยที่ m : สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย

(solute equilibrium distribution coefficient, $(y/x)^*$)

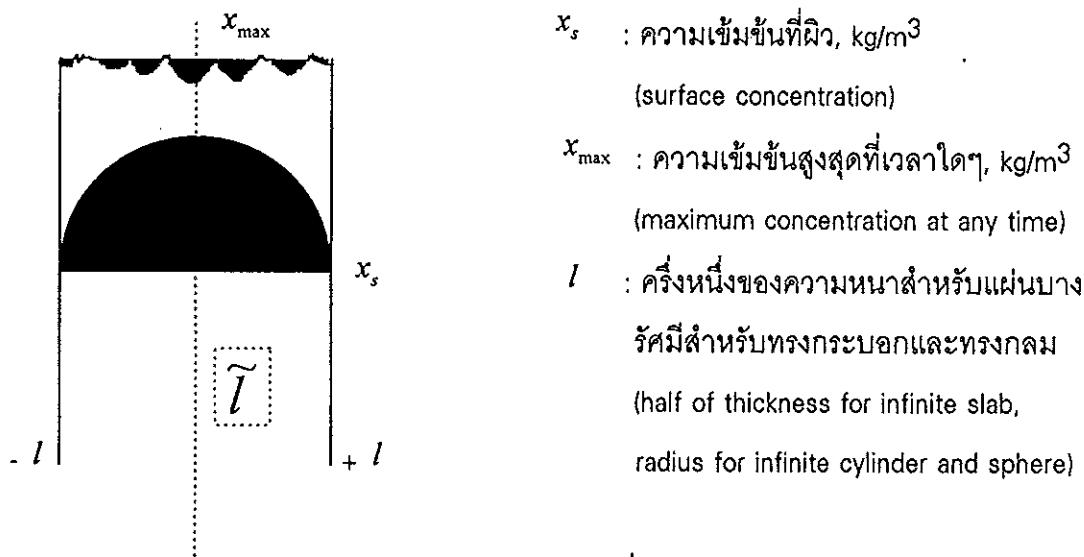
E' : มวลของส่วนที่สกัดได้ (extract mass, kg)

R' : มวลของของแข็งที่เป็นวัตถุคิบ (solid mass, kg)

6. ปร้าไฟล์ของความเข้มข้นในอนุภาคของแข็งมีลักษณะเป็นพาราโบลิก (The concentration profile in a solid particle is parabolic)

สมมุติฐานข้อที่ 6 ตั้งขึ้นเพื่อกำจัดความผันแปรของเวลา (time variable) จากสมการการแพร่ (diffusion equation) ซึ่งเป็นที่ทราบกันดีว่า สำหรับการสกัดตัวละลายจากของแข็งที่มีรูปร่างปกติเช่นเป็นแผ่นแบบ(lab) ทรงกระบอก(cylinder) และทรงกลม(sphere) สามารถที่จะแสดงได้ว่า การกระจายความเข้มข้นของตัวละลาย(solute concentration distribution) มีลักษณะเป็นพาราโบลิกโดยประมาณ (approximately parabolic)

พิจารณากรูป 4 ชิ้น



รูป 4 การกระจายความเข้มข้นโดยประมาณในแผ่นบางที่เวลาใดๆ

(approximate concentration distribution in slab at any time)

ที่มา : Siripatana (1986)

สมการพารามิเตอร์คือ

$$x = x_{\max} - \left[(x_{\max} - x_s) / l^2 \right] \tilde{l}^2 \quad \dots \dots \dots (1)$$

ติฟเพื่อเจนซิเอท(differentiate) x เทียบกับ \tilde{l} จะได้เกรเดียนของความ

เข้มข้น (concentration gradiant) คือ

$$\frac{\partial x}{\partial \tilde{l}} = \frac{-2(x_{\max} - x_s) \tilde{l}^2}{l^2} \quad \dots \dots \dots (2)$$

ที่พื้นผิว(surface) จะได้ว่า $\tilde{l} = l$ จะได้

$$\left. \frac{\partial x}{\partial l} \right|_{surface} = \frac{-2(x_{\max} - x_s)}{l} \quad \dots \dots \dots (3)$$

สำหรับค่า \bar{x} จะพิจารณาได้ดังนี้

$$\bar{x} = \frac{1}{l} \int_0^l x d\tilde{l} \quad \dots \dots \dots (4)$$

$$\bar{x} = \frac{1}{l} \int_0^l \left[x_{\max} - \left(\frac{x_{\max} - x_s}{l^2} \right) \tilde{l}^2 \right] d\tilde{l} \quad \dots \dots \dots (5)$$

$$x_{\max} = \frac{3\bar{x} - x_s}{2} \quad \dots \dots \dots (6)$$

แทน x_{\max} ลงใน (3)

$$\left. \frac{\partial x}{\partial l} \right|_{surface} = \frac{-3(\bar{x} - x_s)}{l} \quad \dots \dots \dots (7)$$

เมื่อนำกฎข้อที่หนึ่งของฟิกส์ (Fick's first law) เข้าไปประยุกต์ พบว่าจะได้อัตราการถ่ายโอนตัวละลาย (rate of solute transfer) ระหว่างเพลส (Rousseau, 1987) ดังนี้

၁၇၁

$$J_s = -D_s \left(\frac{\partial x}{\partial \tilde{t}} \right) \dots \dots \dots \quad (8)$$

ຈາກ (7) ຈະໄດ້

โดยที่ J_s : พลักซ์ของมวลตัวละลาย (mass flux of solute, $\text{Kg}/\text{m}^2 \cdot \text{s}$)

๑๕๔

$$\frac{-dV_s}{dA} \frac{d\bar{x}}{dt} = \frac{D_s 3(\bar{x} - x_s)}{l} \dots \dots \dots \quad (10)$$

หน้า

$$\frac{d\bar{x}}{dt} = \frac{3A_e D_s (\bar{x} - x_s)}{l} \quad \dots \dots \dots \quad (12)$$

三

V_s : ปริมาตรของของแข็ง (volume of solid, m^3)

A : พื้นที่ที่สามารถแลกเปลี่ยนสาร (area available to mass transfer, m^2)

A_e : พื้นที่ผิวหน้าต่อหน่วยปริมาตร(area per unit volume, m^2/m^3)

D_s : สัมประสิทธิการแพร่ตัวละลายในของแข็ง(solute diffusivity in solid, m^2/s)

จากสมการการถ่ายโอนมวล(mass transfer equation) :-

$$N_i A_i \equiv K_i A_i (\bar{x} - x_i), \quad (14)$$

เกี่ยวกับสมการ 12 กับ 14 จะได้ว่า

$$\frac{-d\bar{x}}{dt} = A_e \cdot k_s \cdot (\bar{x} - x_s) \dots; \dots k_s = \frac{3D_s}{l}$$

k_s : សំបុរាយភីកិវារ្យយោនត្រូវលម្អិត

(solute mass transfer coefficient)

N_s : พลังงานของการถ่ายโอนมวล(mass transfer flux)

Moles transferred/(area.time.mole fraction))

การแก้สมการสำหรับกฎข้อที่สองของฟิกซ์(Fick's second law) ในการจะละลายที่รึ่งส่วน
สกัดได้(extract) ที่มีความเข้มข้นขาเข้าคงตัว(constant inlet concentration, Y_{in}) ในลู่ผ่านเบดนิ่ง
(fixed bed) ที่มีของแข็งความเข้มข้นคงตัว(X_0) ตลอดคอกลั่มน์ สมการนี้ถูกพัฒนาขึ้นโดย Rosen,
Babcock et. al., Neretneicks, Rasmussen and Neretneicks (Rousseau, 1987) ดังต่อไปนี้

ปัญหาเกี่ยวกับการถ่ายโอนมวลสารและความร้อนระหว่างการไหลผ่านเบดเดนิ่ง(pack bed) ถูกนำไปใช้เป็นอย่างมากในโรงงานทางกระบวนการเคมี การศึกษาทฤษฎีการแพร่ตามแนวยาว (Longitudinal dispersion) ทั้งของพลังงานความร้อนและการแพร่ของสาร ทำให้ได้ข้อมูลที่สามารถแลกเปลี่ยนกันได้โดยการวิเคราะห์ (Rasmussen and Neretniecks, 1980) กลุ่มสมการต่อไปนี้ ซึ่งพัฒนาขึ้นโดย Deisler and wilhelm (1953) ได้ถูกนำไปใช้เป็นอย่างมากโดยนักวิจัยหลายท่าน

$$\frac{\partial y}{\partial t} + V \frac{\partial y}{\partial z} - D_1 \frac{\partial^2 y}{\partial z^2} = \frac{-1}{m} \left(\frac{\partial q''}{\partial t} \right) \dots \dots \dots (15)$$

$$C(z,t) = y - y^*$$

$$\partial C(z,t) = \partial Y$$

$$U = \frac{C}{C_0} = \frac{y - y^*}{y_0 - y^*}$$

$$q_i(r,z,t) \neq \infty = x - x_0$$

$$q_i(r,z,0) = x_0 - x_0 = 0, \partial q_i = \partial x$$

三

$$\frac{\partial \mathcal{C}}{\partial t} + V \frac{\partial \mathcal{C}}{\partial q} - D_t \frac{\partial^2 \mathcal{C}}{\partial q^2} = \frac{-1}{m} \left(\frac{\partial q''}{\partial t} \right) \dots \dots \dots (17)$$

$$\frac{\partial q_i}{\partial \hat{x}} = D_s \left(\frac{\partial^2 q_i}{\partial \hat{x}^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial q_i}{\partial \hat{x}} \right) \dots \quad (18)$$

เทอมต่างๆ ในสมการที่ (17) หมายถึง การสะสมในเพสของน้ำ การถ่ายโอนโดยการพา
การถ่ายโอนโดยการแพร่ตามแนวแกน(axial dispersion) และอัตราการสะสมเฉลี่ยในอนุภาคทรง
กลมที่มีรูปrunตามลำดับ ส่วนเทอมต่างๆ ในสมการที่ (18) หมายถึง การสะสมในอนุภาคและการ
แพร่ในแนวรัศมีตามลำดับ ซึ่งเงื่อนไขขอบเขต(boundary conditions) ที่ใช้ได้แก่

โดยที่

y : ความเข้มข้นของตัวละลายในส่วนที่สกัดได้(extract)

V : ความเร็วเชิงเส้นเฉลี่ยในรูปrun(average linear pore velocity, m/s)

ເວລາ, s

Z : ระยะทางตามแนวการไหล, m

D_l : สัมประสิทธิ์การแพร่ตามยาว, m^2/s (Longitudinal dispersion coefficient)

r : ระยะทางตามแนวรัศมี, m

$$m = \varepsilon / (1 - \varepsilon)$$

ε : ความพรุน, m^3/m^3 (porosity)

q'' : ความเข้มข้นเฉลี่ยต่อปริมาตรในอนุภาค, mol/m³

x_0 : ความเข้มข้นของตัวละลายในของแข็งเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

x_i : ความเข้มข้นของตัวละลายในของแข็ง, g/cm³

D_s : สมการสิทธิ์การแพร่ในเฟสของแก๊ส m^2/s

q_i : ความเข้มข้นภายในอนุภาค, mol/m³

๕๘ : ความเข้มข้นของ

ମାତ୍ରମନ୍ଦିର

๗๐ : ความเข้มข้นของตัวละลายในสวนสกัดไดเมอร์เรมตัน

จากสมการและเงื่อนไขขอบเขต(boundary conditions) จะได้สมการยันเป็นค่าตอบ(solution) ลังทูปไปไม่ตื้อ

$$U(z,t) = \frac{1}{2} + \frac{2}{\pi} \int_0^\infty \exp - \left[\delta H_1 + \frac{\delta^2}{Pe} \left(\frac{4\lambda^4}{9R^2} + \frac{4\lambda^2 H_2}{3R} + H_2^2 + H_1^2 \right) \right] \sin \left[\sigma \theta \lambda^2 - \delta H_2 + \frac{2\delta^2}{Pe} \left(\frac{2\lambda^2 H_1}{3R} + H_1 H_2 \right) \right] \frac{d\lambda}{\lambda}(24)$$

เนื่องจาก $D_t \rightarrow 0$ เพราะไม่มีการผสมกลับ(back mixing) ∴

$$Pe = \frac{zV}{D_t} = \infty$$

ดังนั้นจะได้

$$(z,t) = \frac{1}{2} + \frac{2}{\pi} \int_0^\infty \exp - (\delta H_1) \sin (\sigma \theta \lambda^2 - \delta H_2) \frac{d\lambda}{\lambda} ..(25)$$

โดยที่

$U = C/C_0$: ความเข้มข้นของของในลักษณะไรมิติ(dimensionless concentration in fluid)

จึงเห็นว่ามือสุดของสมการที่ (25) ก็คือ เออร์เรอร์ฟังชันก์(error function) สมการคำตอบ(solution) นี้เป็นสมการเดียวกันกับสมการของ Rosen(1952) เมื่อ D_a มีค่าน้อยดังนี้

$$S = 0.5(1 + erf[F(\beta\theta - 1)]) \quad , \tau_f > 50(26)$$

โดยที่

$$S = U = \left(\frac{y_{out} - Mx_0}{y_{in} - Mx_0} \right)(27)$$

$$\beta = M\varepsilon / (1 - \varepsilon)(28)$$

$$= \left(\frac{t - t_f}{t_f} \right)(29)$$

$$F = \left[\frac{15Bi\tau_f}{4\beta(Bi + 5)} \right]^{\frac{1}{2}}(30)$$

$$\tau_f = \frac{D_s t_f}{a^2}(31)$$

โดยที่

y_{out} : y ของส่วนสกัดได้(extract)ที่ออกจากเบดนิ่งของแข็ง(fixed bed of solid), kg/m³

y_{in} : y ของส่วนสกัดได้ที่เข้าเบดนิ่งของแข็ง, kg/m³

M : สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย, $(Y/X)^*$

(solute equilibrium distribution coefficient)

x : ความเข้มข้นของตัวละลายในของแข็งอิมตัว(saturated solid), kg/m³

x_0 : ค่าเริ่มต้นของ x , kg/m³

- t : เวลาที่ใช้ในการสกัด(extraction time หรือ solids holdup time, s)
 t_f : เวลาที่ส่วนสกัดไหลผ่านเบดตลอดทั้งเบด(extract transit time through bed, L/V_b หรือ z/V_b), s
 L : ความลึกของเบด(depth of bed, m)
 V_b : ความเร็วของ流ในเบด, m/s
 Bi : ใบอนุน默ร์ของการถ่ายโอนมวล(mass transfer biot number, kMa/D_s)
 k : สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลของตัวละลายในเฟสส่วนสกัด (solute mass transfer coefficient in extract phase), m/s
 a : รัศมีของทรงกลม ทวงกรอบหรือครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบบ, m

ถ้า Bi มีค่ามาก F จะลดรูปเป็น $(15\tau_f/4\beta)^{1/2}$ และพบว่าในการจะละลายของเบดนี้ ส่วนใหญ่ τ_f มักจะมีค่าน้อยกว่า 1.0 และบ่อยครั้งที่มีค่าน้อยกว่า 0.1

เมื่อ $\tau_f < 50$ สมการแก้ปัญหา(solutions)ทั้งหมดเพื่อที่จะให้ได้ค่า S ตามที่ระบุไว้ก่อนหน้า นี้จะมีความซับซ้อนยิ่งขึ้นและต้องอาศัยการคำนวนที่ยุ่งยากอย่างมาก Rosen ได้แสดงตารางระหว่างค่า S กับ τ_f และ θ สำหรับ Bi ค่าต่างๆ แต่ค่า S ในช่วง τ_f น้อยๆ มีอยู่น้อยมาก กรณีระหว่าง S กับ θ มักจะมีลักษณะเป็นซิกมอยดอล(sigmoidal) และขยายออก(spread out) มากขึ้นเมื่อ τ_f ลดลง ที่ค่า τ_f สูงๆ จะได้กราฟเส้นตรงเมื่อผลอต(plot)ระหว่างค่า S กับ θ ที่ θ ต่างๆ เกือบทั้งหมด และที่ค่า τ_f ต่ำๆ ก็จะได้กราฟเกือบเป็นเส้นตรงเมื่อผลอตระหว่างค่า S กับ θ บนกระดาษลอ(g log probability paper) ที่ θ ต่างๆ เกือบทั้งหมด

ค่าระหว่าง S กับ θ ที่ได้จากการทดลองมักจะไม่เป็นซิกมอยดอล(sigmoidal) และดังนั้นจะไม่สอดคล้องกับสมการแก้ปัญหา(solutions)ที่ได้จากผู้แต่งที่กล่าวไว้แล้วก่อนหน้านี้ การขาดความสอดคล้องนี้อาจจะเนื่องมาจากการไม่คงที่ของการแทนที่สาร(unstable displacement) รูปร่างของกราฟที่ได้จากการทดลองขึ้นอยู่อย่างมากกว่า เมื่อเริ่มต้นน้ำเบดที่ใช้กากเติมเต็มด้วยส่วนสกัด(extract)ที่สมดุลกับของแข็งที่จะสกัดหรือไม่ และขึ้นอยู่กับว่าการป้อน(feed)ส่วนสกัดเป็นการป้อนจากบนลงล่าง(downflow)หรือจากล่างขึ้นบน(upflow)

โดยปกติสำหรับช่วงเรย์ในลดั่นนัมเบอร์ที่พบในการสกัดในเบดนิ่ง จะสามารถประมาณค่า k ได้โดยสมการต่อไปนี้

112

$$0.0016 < \text{Re}_n < 55$$

$$k = \frac{0.250 v_b}{Sc^{2/3} Re_n^{0.31}} \dots \dots \dots (33)$$

၁၅

$$5 < \text{Re}_\theta < 1500$$

၁၃၅

v_b : ความเร็วของขยะในล, m/s

Sc : չմիճ թվան մեջք (Schmidt Number, $\mu/D_i\rho$)

μ : ความหนืดของส่วนสกัด, kg/m.s

D_1 : สมประสงค์ที่การแพร่ของตัวละลายในสารละลายที่จุดตันอยู่ในของแข็ง

(solute diffusivity in occluded solution, m^2/s)

ρ : ความหนาแน่นของส่วนสกัด , kg/m^3

Re_p : เรย์โนลด์ส์นัมเบอร์ของอนุภาค (particle Reynolds Number, $2apv_b/\mu$)

วัตถุประสงค์

1. เพื่อศึกษากระบวนการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
2. เพื่อศึกษาแฟกเตอร์ของกระบวนการสกัดน้ำมัน แฟกเตอร์ที่กล่าวนี้ได้แก่ วิธีการสกัดที่เหมาะสม ชนิดและปริมาณของสารละลายที่ควรใช้ % solvent recovery สัมประสิทธิ์การเพริ่งของตัวละลาย เป็นต้น
3. เพื่อเสนอแนวทางในการศึกษาต่อและแนวทางประยุกต์ตีงขั้นที่เป็นไปได้ในทางอุดหนุนกรรมต่อไป

บทที่ 2

วิธีการวิจัย

วัสดุอุปกรณ์การทดลอง

- ปีกเกอร์ขนาด 100, 250, 500 และ 1,000 ml
 - กระบอกตวง(cylinder) 100, 150, 200 ml
 - ขวดต้มกลัน(boiling flask)
 - ปากดีบ(forceps)
 - แท่งแก้วคน(glass rod)
 - ชุดขาตั้งและแคลมป์(clamp) จับอุปกรณ์
 - กระดาษกรอง whatman paper no. 4
 - ฟองยาง
 - ปีเว็ตขนาด 50, 100, 200 ml
 - ปีเปต 1, 5 ml
 - ขวดรูปเชมฟ์(erlenmayer flask)
 - กรวยกรอง(funnel)
 - ช้อนตักสาร(spatula)
 - จานเพาะเชื้อ(petri dish)
 - จูกยาง
 - ฟองเหล็ก
-
- นาฬิกาจับเวลา
 - เดสสิเคเตอร์(dessicator)
 - ถังน้ำควบคุมอุณหภูมิ(water bath)
 - เตาให้ความร้อน(heating mantle)
 - เครื่องซั่นน้ำหนัก Shinko Denshi DIGPET SH-200
 - เครื่องเขย่า(Shaker) รุ่น Orbital Mixer, DENLEY
-
- ตะแกรงร่อนขนาดดูดตะแกรง 1, 3, 5, 7, 8 และ 10 mm
 - ท่อแก้วไส้ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 1 inch ยาว 20 cm
 - หัวอุดท่อPVCขนาด 1 inch
 - ตะแกรงละลายขนาด $2 \times 2 \text{ inch}^2$ หนา 5 cm
-
- เซกเซน commercial grade
 - เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm

(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ได้รับจากโรงงานเกษตรเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
ตำบลน้ำน้อย อำเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา รับมาเมื่อพฤษจิกายน 2536)

วิธีการทดลอง

-การเตรียมวัตถุดิน(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์)

- 1.นำเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์มาแช่แข็งที่อุณหภูมิ -20°C เป็นเวลาอย่างน้อย 24 ชั่วโมง
- 2.ลดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ด้วยมือ
- 3.คัดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm ด้วยตะแกรง
- 4.นำเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ผ่านการคัดขนาดแล้วมาอบที่ 50°C เป็นเวลา 24 ชั่วโมง เพื่อลดความชื้น
- 5.นำเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ไปทำการทดลอง

-การหาปริมาณ CNSL(total CNSL)ทั้งหมดในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

- สกัด CNSLโดยใช้โซคเล็ท(soxhlet extraction) ปริมาณตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 30 กรัม ปริมาณเชกเชน 300 มิลลิลิตร สกัดเป็นเวลา 3 ชั่วโมง

-การหาพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

จากการพิจารณาเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์พบว่ามีลักษณะเป็นแผ่นแบนตัวอย่าง เช่นดังรูป 5



รูป 5 แบบจำลองลักษณะเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์หลังการลดขนาด
กล่าวคือ มีพื้นที่ส่วนบนหรือล่างมาก มีลักษณะแบน มีความหนาแน่น้อย ในที่นี้

พิจารณาให้พื้นที่ด้านบนเท่ากับพื้นที่ด้านล่าง

1. ชั่งน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แต่ละขนาด(2, 5 และ 9 mm)ขนาดละ 30 ตัวอย่าง ชั่งน้ำหนักแต่ละตัวอย่าง
2. คำนวณหาปริมาตรตัวอย่างแต่ละชิ้น จากการทราบน้ำหนักและความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
3. ใช้ปากคีบ(forceps)คีบตัวอย่างที่ทราบน้ำหนักและปริมาตรแต่ละชิ้นไปจุ่มในน้ำนมิก แล้วนำมาพิมพ์บนกระดาษขาว
4. วัดพื้นที่ เส้นรอบวง แล้วคำนวณหาความหนาของตัวอย่างแต่ละชิ้น จากความหนาที่คำนวณได้ นำมาคูณกับเส้นรอบวง จะได้พื้นที่ด้านข้าง รวมพื้นที่ด้านบนและพื้นที่ด้านล่างเข้ากับพื้นที่ด้านข้าง จะได้พื้นที่รวมแต่ละตัวอย่าง
5. คำนวณหาพื้นที่รวมต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรของแต่ละตัวอย่างแต่ละขนาด แล้วหาพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตรโดยเฉลี่ย

-การหาความพรุนระหว่างอนุภาคของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดนิ่ง (interparticle porosity, ϵ)

1. วัดปริมาตรของห่อแก้วโดยการแทนที่น้ำหรือคำนวณเมื่อทราบความถูกและเส้นผ่าศูนย์กลางของห่อแก้ว
2. ใส่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลงในห่อแก้วจนเต็ม
3. ชั่งน้ำหนักของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ แล้วคำนวณหาปริมาตรจากการทราบความหนาแน่น
4. คำนวณหาปริมาตรว่างที่มีในเบดนิ่ง(ห่อแก้ว)ที่เติมเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลงไปแล้ว
5. คำนวณหาความพรุนระหว่างอนุภาคในห่อแก้วจากการทราบปริมาตรว่างในเบดนิ่ง หลังการใส่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เมื่อเทียบกับปริมาตรห่อแก้วทั้งหมด

-การหาค่าสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย(solute equilibrium distribution coefficient, $(y/x)^*$ หรือ m)

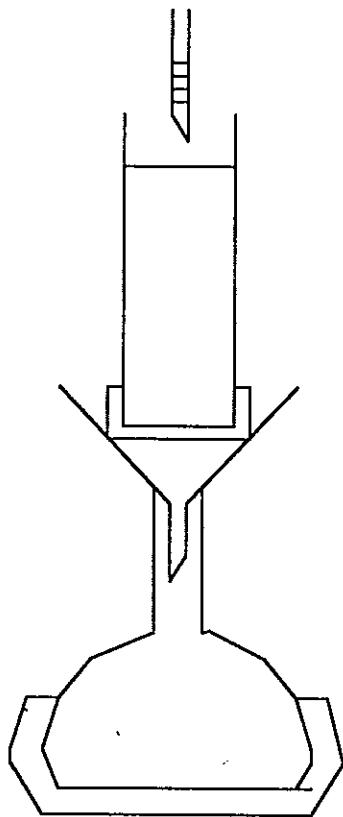
1. ชั่งน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm แต่ละขนาดจำนวน 50 g ใส่ลงในขวดรูปชามพู(erlenmayer flask) ขนาด 250 ml

- 2.เติมเอกเซนเปริมาณ 150 ml ปิดจากแล้วนำไปเยี่ยโดยใช้ความถี่ 150 รอบต่อนาที เป็นเวลา 24 ชั่วโมง
- 3.วินสารละลายน้ำหรือเอ็กแทร็ก(ส่วนสกัด)ที่ได้ แล้วนำไปวัดปริมาตรและชั่งน้ำหนัก ระหว่างเอกเซนออก ชั่งน้ำหนัก CNSLที่ได้
- 4.นำตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่รินเอ็กแทร็กออกแล้วนำไปชั่งน้ำหนัก ระหว่างเอกเซนออกแล้วชั่งน้ำหนักอีกครั้ง
- 5.คำนวนหา (y/x)

- การหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายCNSL(solute diffusivity)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แต่ละขนาด
- 1.ชั่งเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm แต่ละขนาดจำนวน 50 g ใส่ลงในขวดรูปปัมพุ
 - 2.เติมเอกเซนเปริมาณ 150 ml แล้วนำไปเยี่ยที่อุณหภูมิห้อง ใช้ความถี่ในการเยี่ยฯ 150 รอบต่อนาที
 - 3.เก็บตัวอย่างปริมาณ 1 ml ที่เวลา 1,2,3,4,5,8,10,13,15,18,20,25,30,40,50,60,120, 180 นาทีและ 24 ชั่วโมงตามลำดับ โดยเมื่อเก็บตัวอย่าง 1 ml จะเติมเอกเซนกลับลงไป 1 ml ทุกครั้ง
 - 4.นำตัวอย่างที่เก็บได้ไปชั่งน้ำหนัก คำนวนหาปริมาณCNSLในเอ็กแทร็กที่เวลาต่างๆ แล้วนำข้อมูลที่คำนวนได้ไปคำนวนหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายต่อไป

การสกัดแบบหยดในเบดนิ่ง

- ขั้นตอนการหาผลของอัตราการหยดเอกเซนต่อปริมาณน้ำมันที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
- 1.จัดอุปกรณ์ในการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แบบหยดดังรูป 6



รูป 6 อุปกรณ์การสกัด CNSLแบบหยด

- 2.เติมไฮกเซนลงในบิวเรต(buret)ปริมาณ 50 ml
- 3.ซั่งเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm จำนวน 30 g แล้วนำมาใส่ในเบดนิ่ง (ท่อแก้ว)
- 4.หยดไฮกเซน ณ จุดกึ่งกลางของพื้นที่หน้าตัดของเบดนิ่ง พร้อมทั้งปรับอัตราการไหล(flow rate)ของไฮกเซนเป็น 0.42,0.53,0.71,1.67,2.38,3.33 และ 4.545 ml/min
- 5.นำสารละลายที่ได้ในขวดต้มกลั่น(boiling flask)มาซั่งน้ำหนัก แล้วจึงนำไปประhey ในอ่างควบคุมอุณหภูมิ(water bath)
- 6.เก็บขวดต้มกลั่นในเดสสิเคเตอร์(dessicator)เป็นเวลา 30 นาที ซึ่งน้ำหนักหายไปประมาณ CNSL จำนวน % hexane recovery
- 7.นำเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ผ่านการสกัดแล้วมาซั่งน้ำหนัก แล้วระhey ไฮกเซนที่ค้างอยู่ในเปลือกบนอ่างควบคุมอุณหภูมิ ทิ้งไว้ในเดสสิเคเตอร์ 30 นาที ซึ่งน้ำหนัก จำนวนหายไปประมาณไฮกเซนที่ค้างอยู่ในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ (hexane retained)

-ขั้นตอนการหาผลของความหนาเบดต่อการสกัดแบบหยด

1. จัดอุปกรณ์ในการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แบบหยดดังรูป 6
2. เติมเชกเซนลงในบิวเร็ตปริมาณ 50 ml
3. ซึ่งเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm ให้ได้ความหนาเบด 1 cm (จำนวนเฉลี่ย 2.737 g)
4. ทำการหยดเชกเซน พร้อมทั้งปรับอัตราการไหล(หยด)เชกเซนให้ได้ 1.67 ml/min (เวลาการสกัด 30 นาที)
5. นำสารละลายที่ได้จากขาดต้มกลั่น(boiling flask)ไประเหยเชกเซนออกจากน้ำมัน CNSL ด้วยอ่างควบคุมอุณหภูมิ(water bath)
6. ตั้งน้ำมันที่ได้ให้เย็นที่อุณหภูมิห้อง เก็บไว้ในเดสสิเคเตอร์แล้วนำมารีบดึงน้ำหนัก
7. ทำการทดลองซ้ำโดยเปลี่ยนความหนาเบดเป็น 2, 3, 4, 9, 10, 11, 18, 19 และ 20 cm ตามลำดับ

-ขั้นตอนการหาผลของความหนาเบดต่อการสกัดแบบหยดสำหรับขนาดวัตถุคงตัว

แตกต่างกัน

ในทำนองเดียวกันกับขั้นตอนการหาผลของความหนาเบดต่อการสกัดแบบหยด แต่ในขั้นนี้ใช้ความหนาเบด 1, 2, 3, 4, 5, 6, 7, 8, 9, 10 และ 11 cm พร้อมทั้งหา % hexane recovery, % hexane retained และ retention time ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm

-ขั้นตอนการศึกษาความเข้มข้นของน้ำมันที่สกัดได้โดยตัวทำละลายเชกเซนที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดในเบดนึง

1. จัดอุปกรณ์ในการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แบบหยดดังรูป 6
2. เติมเชกเซนลงในบิวเร็ตปริมาณ 50 ml
3. ซึ่งเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm ให้มีความหนาเบด 4 cm(จำนวนเฉลี่ย 10.951 g) ในท่อแก้วเส้นผ่าศูนย์กลาง 1 inch
4. หยดเชกเซนโดยปรับอัตราการไหลเชกเซนเป็น 1.67 ml/min (เวลาการสกัด 30 นาทีจากการหยดเชกเซน 50 ml)
5. บันทึกเวลาที่ใช้เปิดตั้งแต่เริ่มหยดเชกเซนจนได้สารละลายน้ำมันหยดแรกในขนาดตั้ม

กลั่น พร้อมกับบันทึกปริมาณเอกเซนที่ใช้ไป

- 6.เก็บตัวอย่างทุกๆ 4 ml ของเอกเซนที่ใช้ไปจนหมด แล้วคำนวณเทียบกลับไปเป็นเวลาที่ใช้ในการสกัด
- 7.นำสารละลายที่ได้ในขวดต้มกลั่นมาทำการแยกเอกเซนออกโดยระเหยในอ่างควบคุมอุณหภูมิ
- 8.ตั้งน้ำมันที่ได้ให้เย็นที่อุณหภูมิห้อง แล้วนำมาซึ่งน้ำหนัก
- 9.คำนวณปริมาณน้ำมันที่ได้เทียบกับระยะเวลาต่างๆในการสกัด
- 10.ทำการทดลองซ้ำโดยเปลี่ยนขนาดเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็น 5 และ 9 mm ตามลำดับ

-ขั้นตอนการศึกษาผลของการเพิ่มปริมาณตัวทำละลายเอกเซนในการสกัด CNSL แบบหยด

- 1.จัดอุปกรณ์ในการสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แบบหยดดังรูป 6
- 2.ซึ่งเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm ให้มีความหนาเบต 4 cm ในท่อแก้วเส้นผ่าศูนย์กลาง 1 inch
- 3.ทำการหยดเอกเซน ณ จุดกึ่งกลางของพื้นที่หน้าตัดของเบดพร้อมทั้งปรับอัตราการไหลเป็น 1.67 ml/min
- 4.หยดเอกเซนปริมาณ 30.0 ml แล้วนำสารละลายที่ได้ในขวดต้มกลั่นมาซึ่งน้ำหนักนำไปประเหยในอ่างควบคุมอุณหภูมิ เก็บไว้ในเดสสิเคเตอร์ 30 นาที ซึ่งน้ำหนักคำนวณหา % hexane recovery % CNSL ที่สกัดได้
- 5.นำเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ผ่านการสกัดแล้วมาซึ่งน้ำหนัก ระเหยเอกเซนออก เก็บไว้ในเดสสิเคเตอร์ 30 นาที ซึ่งน้ำหนัก คำนวณ % hexane retained
- 6.ดำเนินการทดลองเช่นเดียวกับข้อ 1-5 แต่เปลี่ยนปริมาณเอกเซนเป็น 50.0, 80.0, 100.0, 130.0 และ 150.0 ml ตามลำดับ

บทที่ 3

ผลและการวิเคราะห์ผล

การวิเคราะห์ข้อมูลเบื้องต้น

ตาราง 5 ปริมาณ CNSLทั้งหมดที่มีในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

ส่วน - เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm จำนวน 30 กรัม

- เอกซ์เพรส 300 ml

- เทลงในการสกัดโดยใช้โซคเล็ต(soxhlet) 3 ชั่วโมง

ครั้งที่	น้ำหนัก CNSLที่สกัดได้, g	% น้ำหนักที่สกัดได้ ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	10.092	33.623
2	9.925	33.099
3	9.946	32.893
เฉลี่ย	9.988	33.205

ตาราง 6 ความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ ตัวทำละลายเอกซ์เพรสและ
ตัวทำละลาย CNSLที่อุณหภูมิห้อง(26 °C)

สาร	ความหนาแน่น(ρ), g/cm ³
เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์	1.5343
เอกซ์เพรส	0.6646
CNSL	0.9725

ตาราง 7 ความหนืดของเอกซ์เพรสและ CNSLที่อุณหภูมิห้อง(27 °C)

สาร	ความหนืด(μ), centipoises
เอกซ์เพรส	50
CNSL	990

จากผลการทดลองตาราง 5 พบร่วมกับปริมาณ CNSLทั้งหมดที่มีในเปลือกเมล็ดมะม่วง

himพานต์มีค่าเป็น 33.205% ซึ่งสอดคล้องกับการทดลองของAggarwal(1972) ซึ่งรายงานว่า CNSL มีอยู่ในเปลือกเมล็ด 32-34% โดยน้ำหนัก อย่างไรก็ตามปะเทองศรี สินชัยศรี (2535) กล่าวว่า ปริมาณ CNSL ที่มีในเปลือกเมล็ดจะมีมูลค่าต่ำกว่า himพานต์นั้นขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายประการ เช่น แหล่งปลูก พันธุ์ สภาพภูมิอากาศ เป็นต้น

ในการทดลองนี้เลือกใช้เยกเซนเป็นตัวทำละลายถึงแม้ว่าได้พิจารณาว่าระหว่างตัวทำละลายเยกเซนกับเอทานอลและพบว่าคุณสมบัติเยกเซนกับเอทานอลเป็นดังต่อไปนี้คือ

ตาราง 8 คุณสมบัติทางเคมี-กายภาพของเยกเซนและเอทานอล

คุณสมบัติทางเคมี-กายภาพ	เยกเซน	เอทานอล
จุดเดือด(boiling point)	69 °C	78.3 °C
จุดหลอมเหลว(melting point)	-95.6 °C	-130 °C
ความหนาแน่น(density)	0.66 g/cm ³ ที่ 20 °C	0.7893 g/cm ³ ที่ 20 °C
ความหนาแน่นของไอ(vapour density)	2.97	1.59
ความดันไอ(vapour pressure)	100 mmHg ที่ 15.8 °C	59 mmHg ที่ 20 °C
จุดวับไฟ(flash point)	-22 °C	12 °C
ช่วงการเกิดระเบิด(explosive limits)	1.2-7.5%	3.3-19%
อุณหภูมิที่ติดไฟได้เอง (autoignition temperature)	223 °C	363 °C
USA TLV (TWA) (Threshold Limit value-Time Weighted Averaged)	50ppm (180 mg/m ³)	1,000ppm (1900mg/m ³)

ที่มา : ตัดแปลงจาก Chemical Safety Data Sheets Volume I : Solvents(1989)

เอทานอลและ曳กเซนต่างก็เป็นสารพิษและมีความไวไฟ อย่างไรก็ตาม曳กเซนเป็นสารที่มีความไวไฟสูงกว่าโดยพิจารณาได้จากฤดูเดียด ฤดูหนาวไฟ ช่วงการเกิดระเบิดและอุณหภูมิที่ติดไฟได้เอง ยิ่งไปกว่านั้นเนื่องจาก曳กเซนหนักกว่าอากาศ จึงสามารถลอยเรียงตามพื้นดินและกระตุนให้เกิดการติดไฟที่ต่อเนื่องเป็นระยะทางไกลๆ ปัญหาอย่างเหลวรายยิ่งขึ้น เมื่อพบความเป็นจริงที่ว่า มันมีค่าการนำไฟฟ้าต่ำจึงสามารถทำให้เกิดประจุไฟฟ้าสถิต (electrostatic charges) นอกจากนี้曳กเซนยังสามารถทำปฏิกิริยากับวัสดุออกซิไดซ์(oxidizing material) เช่น ไดโนไตรเตตออกไซด์อย่างรุนแรง

เมื่อพิจารณาด้านความเป็นพิษพบว่า เอทานอลและ曳กเซนต่างก็มีความเป็นพิษ ทำให้เกิดการระคายเคืองต่อผิวน้ำ ดวงตาหรือระบบทางเดินหายใจ อย่างไรก็ตามผลจากการหายใจเอาไครอะเหลยของเอทานอลเข้าไปดูเหมือนว่าไม่ได้เป็นเรื่องที่ร้ายแรง ไม่มีหลักฐานว่า การสัมผัสกับไครอะเหลยของเอทานอลบ่อຍครั้งมีผลให้เกิดโรคตับแข็ง ยกเว้นการหายใจเอาไครอะเหลยความเข้มข้นสูงเป็นเวลานานๆ(สูงกว่า 5,000 ppm) จึงจะทำให้เกิดการระคายเคืองของนัยน์ตาและทางเดินหายใจส่วนบน ในขณะที่ถ้าหายใจเอาไครอะเหลยหรือสัมผัสกับ曳กเซนแม้ในปริมาณความเข้มข้นต่ำ ก็จะเสี่ยงต่ออาการหรือผลที่ไม่สามารถทำให้เป็นปกติอย่างเดิม (irreversible effects) สูงกว่า เช่น ภาวะระบบขั้นส่งกระเพาะสاتفاقเป็นพิษ(neurotoxic effect) ถ้าสัมผัสไครอะเหลยเป็นเวลาหลายเดือน การกลับคืนเป็นปกติของระบบประสาทจะช้าลง การสัมผัสกับผิวน้ำอาจทำให้เกิดผื่นแดงและนำไปสู่การเป็นโรคผิวน้ำ ในขณะที่การสัมผัสกับ曳กเซนจะมีผลเพียงทำให้เกิดรอยเที่ยวย่นเนื่องจากไขมันที่ผิวน้ำถูกทำลาย(defat) (Chemical Safety Data Sheets volume I : Solvents, 1989)

การพิจารณาความเป็นพิษนี้อาจดูได้จากค่า TLV (TWA) ในตารางที่ 8 ซึ่งหมายถึง ความเข้มข้นเฉลี่ยต่อเวลา(time-weighted average)สำหรับเวลาทำงาน 8 ชั่วโมงต่อวันและ 40 ชั่วโมงต่อสัปดาห์ ซึ่งคุณงานที่สัมผัสกับสารเคมีอยู่ทุกวันจะไม่เป็นอันตราย จะเห็นว่าค่า TLV ของ曳กเซนต่ำกว่าเอทานอลแสดงว่า曳กเซนมีความเป็นพิษสูงกว่า

อย่างไรก็ตามเมื่อพิจารณาในด้านราคาก็พบว่า ราคากอง曳กเซนที่ขายในห้องตลาด (22.74 บาทต่อลิตร) ถูกกว่าราคากองเอทานอล (49.93 บาทต่อลิตร) (มูลค่าจากร้านเคมีภัณฑ์ ในปีพุทธศักราช 2537) อนึ่ง曳กเซนมักถูกเลือกเป็นตัวทำละลายในการสกัดพืชชนิดน้ำมันเนื่องจากให้ผลได้สูงและราคาถูกกว่าตัวทำละลายอื่นที่มีประสิทธิภาพใกล้เคียงกัน ในขณะที่เอทานอลจะถูกเลือกเป็นตัวทำละลายในการสังเคราะห์สารเคมีหลายชนิด และในการเก็บรักษาเนื้อเยื่อมีชีวิตและตัวอย่างเชื้อ疾菌ที่รีบ(physiological and pathological specimens) ส่วน

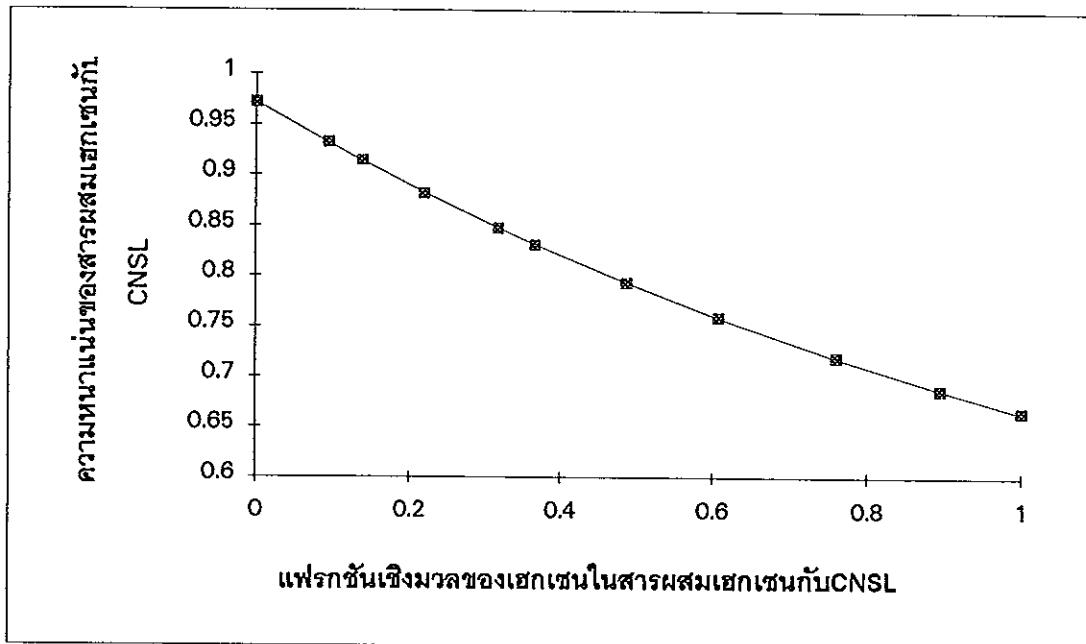
คุณสมบัติในการสกัดน้ำ จันทนา คงสังข์และมลฤดี ประภากรรัตน (2536)รายงานว่า เมื่อใช้ เขกเซนเป็นตัวทำละลายจะให้ผลได้ CNSL ดูงกว่าเมื่อใช้เอทานอล

จากการพิจารณาความหนาแน่นของสารผสมระหว่างเขกเซนกับ CNSLพบว่า เมื่อสัดส่วน ของเขกเซนเพิ่มขึ้น ความหนาแน่นของของผสมจะลดลง อย่างไรก็ตามความสัมพันธ์นี้ไม่เป็นเส้น ตระเสียที่เดียวดังแสดงในตาราง 9 หรือรูป 8 ซึ่งอาจจะเนื่องมาจากการปฏิกริยาสัมพันธ์ (interaction) ระหว่างไมเลกูลของเขกเซนกับ CNSL

ตาราง 9 ความหนาแน่นของของผสมเขกเซนกับ CNSL

แฟร์กชันเชิงมวลของเขกเซนในสารผสมเขกเซน กับ CNSL (w/w)	ความหนาแน่น(ρ)ของของผสมเขกเซนกับ CNSL, g/cm ³
0	0.9725
0.0951	0.9315
0.1373	0.9143
0.2201	0.8825
0.3177	0.8477
0.3656	0.8316
0.4872	0.7934
0.6082	0.7589
0.7597	0.7193
0.8955	0.6873
1.0	0.6646

จากการทดลองได้มีการลดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็น 3 ระดับคือขนาด 2, 5 และ 9 mm พบว่าเมื่อลดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลงจะทำให้พื้นที่ผิวต่อหน่วย แห่งวงบูรณาการ(a)เพิ่มขึ้น(ตาราง 10) ส่วนในตาราง 11 นั้นเมื่อลดขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลงจะทำให้ความพรุนระหว่างอนุภาค(interparticle porosity)ลดลง ทั้งนี้เพราะการใส่เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลงไปในเบดนั้นไม่มีการอัดให้ชิ้นส่วนของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ติดกันแน่น อนึ่งชิ้นส่วนขนาดเล็กสามารถกินพื้นที่ในเบดได้ดีกว่าชิ้นส่วนขนาดใหญ่ ความพรุนระหว่างอนุภาคจึงน้อยกว่า พื้นที่ผิวต่อหน่วยบูรณาการ(a) และค่าความ



รูป 8 แฟร์กชันเชิงมวลของเสกเซนในสารผสานกับCNSL(w/w)กับความหนาแน่นของสารผสาน(g/cm³)

พจนะห่วงอนุภาค(ε)นี้ จะนำไปใช้ในการคำนวนหาความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นของ CNSL ที่ได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดต่อไป

ตาราง 10 พื้นที่รวมต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร(α)ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5, และ 9 mm

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	พื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร(α), mm ⁻¹
2	4.67±0.94
5	3.03±0.73
9	1.63±0.28

ตาราง 12 แสดงรัศมีสมมูลของแผ่นแบบ(a_c) และครึ่งหนึ่งของความหนาแผ่นแบบ (a_s) การที่พิจารณาชิ้นส่วนเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็นแผ่นแบบ(lab)นั้นเนื่องจากตตุดิบที่ใช้เป็นเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ฝ่าซักจากโรงงาน มีลักษณะเป็นแผ่นแบบ มีความโถงเล็กน้อย เมื่อลดขนาดลงก็ยังคงลักษณะนี้อยู่ อนึ่งการพิจารณาชิ้นส่วนวัตถุดิบเป็นแผ่น

ตาราง 11 ความพรุนระหว่างอนุภาค(interparticle porosity)ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดนิ่ง(ε)

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	ความพรุนระหว่างอนุภาคในเบดนิ่ง(ε)
2	0.71
5	0.74
9	0.75

แบบนี้นั้นใกล้เคียงกับความเป็นจริงมากกว่าความเป็นทรงกลม(sphere)หรือทรงกระบอก(cylinder) สำหรับค่า a_s และ a_c นี้ จะนำไปใช้ในการคำนวณหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลาย(solute diffusivity)ต่อไป

ตาราง 12 รัศมีสมมูลของแผ่นแบน(half of equivalent diameter, a_c)และครึ่งหนึ่งของความหนาแผ่นแบน(half of thickness, a_s)ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	รัศมีสมมูลของแผ่นแบน (a_c), mm	ครึ่งหนึ่งของความหนาแผ่นแบน (a_s), mm
2	1.22±0.27	0.15±0.05
5	2.58±0.29	0.21±0.07
9	2.48±0.22	0.56±0.17

ตาราง 13 ค่าสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย CNSL
(solute equilibrium distribution coefficient, $(y/x)^*$ or m)

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย CNSL, $(y/x)^*$
2	0.9852
5	0.9833
9	0.9887
เฉลี่ย	0.9857

จากตาราง 13 จะเห็นว่าสมบัติที่กิจกรรมจะหายสมดุลของตัวละลาย CNSL (m หรือ $(y/x)^*$) ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างๆ มีค่าใกล้เคียงกัน เนื่องจากค่านี้ไม่ขึ้นอยู่กับขนาดตัวตุ่นดิบและที่จุดสมดุลความเข้มข้นของตัวละลาย CNSL ในของแข็งอิมตัว (saturated solid) จะต้องสมดุลกับความเข้มข้นของ CNSL ในส่วนสกัด(extract) ในที่นี้จะเห็นว่า ค่า m หรือ $(y/x)^*$ มีค่าเข้าใกล้ 1 แสดงว่า ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งอิมตัวใกล้เคียงกับความเข้มข้นของ CNSL ในส่วนสกัดนั้นเอง ค่า m หรือ $(y/x)^*$ นี้ เป็นพารามิเตอร์ ตัวหนึ่งที่ใช้ในการคำนวณสมบัติที่กิจกรรมแพร์เซนเดียวกัน

การหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายน (Solute Diffusivity)

สภาวะ - ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

- ปริมาณตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 50 g ต่อเยกเซน 150 ml

- ความถี่ในการเขย่า 150 รอบต่อนาที (อุณหภูมิห้อง 26 °C)

ตาราง 14 ความเข้มข้นของ CNSL ที่สกัดได้ต่อนึงหน่วยบริมาตรที่เวลาต่างๆ

เวลา (time)		ค ว า ม เข้มข้น CNSL	$Y = \frac{y - y^*}{y_0 - y^*}$	$\ln Y$	x_t (ค ด รวม inert material), g/cm ³
นาที, min	วินาที, s	y , g/cm ³			
1	60	0.0719	0.2999	-1.2043	0.1785
2	120	0.0743	0.2765	-1.2854	0.1675
3	180	0.0786	0.2347	-1.4496	0.1477
4	240	0.0816	0.2055	-1.5825	0.1339
5	300	0.0848	0.1743	-1.7470	0.1191
8	480	0.0858	0.1646	-1.8045	0.1145
10	600	0.0899	0.1246	-2.0824	0.0957
13	780	0.0896	0.1276	-2.0592	0.0970
15	900	0.0906	0.1178	-2.1386	0.0924
18	1080	0.0925	0.0993	-2.3094	0.0837
20	1200	0.0921	0.1032	-2.2710	0.0855
25	1500	0.0933	0.0915	-2.3911	0.0800
30	1800	0.0941	0.0837	-2.4800	0.0763
40	2400	0.0927	0.0974	-2.3292	0.0828
50	3000	0.0940	0.0847	-2.4685	0.0768
60	3600	0.0951	0.0740	-2.6037	0.0717
120	7200	0.0964	0.0613	-2.7920	0.0657
180	10800	0.0964	0.0613	-2.7920	0.0657
24hour		0.1027	0		

สภาวะ -ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 5 mm

-ปริมาณตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 50 g ต่อเซกเมนต์ 150 ml

-ความถี่ในการเขย่า 150 รอบต่อนาที(อุณหภูมิห้อง 26 °C)

ตาราง 15 ความเข้มข้นของ CNSL ที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ที่ระยะเวลาต่างๆ

เวลา (time)	นาที, min	วินาที, s	ค ว า น เข้มข้น CNSL	$Y = \frac{y - y^*}{y_0 - y^*}$ $y_0 = 0$ $y^* = 0.1010$	$\ln Y$	x_t (คิด รวมinert material) g/cm ³
			$y, g/cm^3$			
1	60	0.0712	0.2950	-1.2206	0.1817	
2	120	0.0749	0.2584	-1.3532	0.1647	
3	180	0.0779	0.2287	-1.4753	0.1509	
4	240	0.0809	0.1990	-1.6144	0.1371	
5	300	0.0846	0.1624	-1.8178	0.1201	
8	480	0.0841	0.1673	-1.7878	0.1224	
10	600	0.0883	0.1257	-2.0735	0.1030	
13	780	0.0884	0.1248	-2.0814	0.1026	
15	900	0.0889	0.1198	-2.1219	0.1003	
18	1080	0.0892	0.1168	-2.1470	0.0989	
20	1200	0.0899	0.1099	-2.2082	0.0957	
25	1500	0.0911	0.0980	-2.3226	0.0901	
30	1800	0.0900	0.1089	-2.2172	0.0952	
40	2400	0.0940	0.0693	-2.6692	0.0768	
50	3000	0.0927	0.0822	-2.4989	0.0828	
60	3600	0.0951	0.0584	-2.8402	0.0717	
120	7200	0.0937	0.0723	-2.6272	0.0782	
180	10800	0.0935	0.0743	-2.6002	0.0791	
24hour		0.1010	0			

สภาวะ - ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 9 mm

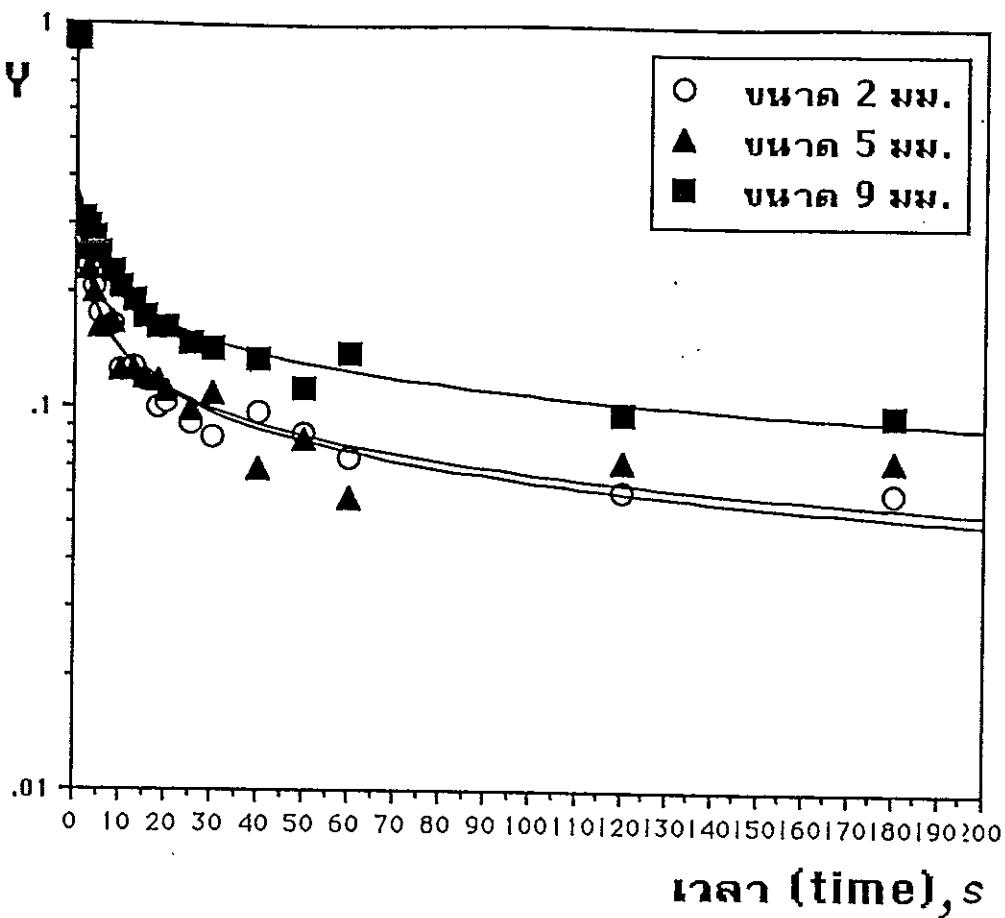
- ตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 50 g ต่อเซกเมน 150 ml

- ความถี่ในการเขย่า 150 รอบต่อนาที (อุณหภูมิห้อง 26 °C)

ตาราง 16 ความเข้มข้นของ CNSL ที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ที่ระยะเวลาต่างๆ

เวลา (time)	ค่า เข้มข้น CNSL, y g/cm^3	$Y = \frac{y - y^*}{y_0 - y^*}$	$\ln Y$	x_t (คิด รวม inert material), g/cm^3	
				นาที, min	วินาที, s
1	60	0.0698	0.3051	-1.1872	0.1882
2	120	0.0691	.03125	-1.1632	0.1914
3	180	0.0708	0.2955	-1.2190	0.1836
4	240	0.0727	0.2766	-1.2851	0.1748
5	300	0.0749	0.2547	-1.3676	0.1647
8	480	0.0779	0.2249	-1.4922	0.1509
10	600	0.0799	0.2053	-1.5832	0.1417
13	780	0.0814	0.1897	-1.6624	0.1348
15	900	0.0832	0.1718	-1.7617	0.1265
18	1080	0.0842	0.1619	-1.8206	0.1219
20	1200	0.0844	0.1603	-1.8306	0.1211
25	1500	0.0857	0.1476	-1.9135	0.1150
30	1800	0.0861	0.1433	-1.9429	0.1132
40	2400	0.0871	0.1333	-2.0149	0.1086
50	3000	0.0892	0.1124	-2.1854	0.0989
60	3600	0.0867	0.1373	-1.9855	0.1104
120	7200	0.0907	0.0975	-2.3278	0.0920
180	10800	0.0907	0.0975	-2.3278	0.0920
24hour		0.1005	0	0	



รูป 9 ความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นของ CNSL (Y) ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบเบนท์จากการสกัดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5, 9 mm

ตาราง 17 ค่าสัมประสิทธิ์การแพร่(Diffusivity)ของ CNSL ในตัวทำละลายแยกเช่นสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างๆที่อุณหภูมิห้อง

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	สัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวทำละลาย CNSL (solute diffusivity, D_s), m^2/s
2	$3.15 \times 10^{-9} x_t^{2.58}$
5	$2.89 \times 10^{-8} x_t^{3.72}$
9	$2.91 \times 10^{-7} x_t^{4.53}$

การคำนวณหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของของแข็ง(CNSL)ในส่วนสกัด (Diffusivity of solid(CNSL) in extract)

กฎข้อที่หนึ่งและสองของฟิกซ์(Fick first and second laws)ใช้อธิบายการถ่ายโอนตัวละลายในของแข็งโดยการแพร่ อย่างไรก็ตามกฎข้อที่สองของฟิกซ์จะถูกใช้ปอยกว่าและสมการแก้ปัญหา (solutions)มักจะแสดงในรูปทั่วไปดังนี้

$$X = Y = \sum_{i=0}^{\infty} C_i \exp(-q_i^2 \tau) \dots \quad (34)$$

q_i : พึงชันก์ของเงื่อนไขขอบเขต(functions of the boundary conditions)

C_i : พึงชันก์ของเงื่อนไขขอบเขตและเงื่อนไขเริ่มต้น(functions of the boundary conditions and the initial conditions)

สำหรับแผ่นแบนจำกัดขนาด(finite slab) จะได้

$$Y = X = X_s X_c = \left[\sum_{i=0}^{\infty} C_{is} \exp(-q_{is}^2 \tau) \right] \left[\sum_{i=0}^{\infty} C_{ic} \exp(-q_{ic}^2 \tau) \right] \dots \dots (35)$$

สำหรับแผ่นแบบจำกัดขนาดใช้ $i=1$ เท่านั้น ดังนี้

$$Y = X = X_s X_c = (C_{is} C_{ic}) \exp[-(q_{is}^2 + q_{ic}^2)\tau]$$

$$Y = C \exp \left[- \left(\frac{q_{is}^2}{a_s^2} + \frac{q_{ic}^2}{a_c^2} \right) D_s t \right]$$

$$\log Y = \log C - \left(\frac{q_{is}^2}{\alpha_s^2} + \frac{q_{ic}^2}{\alpha_c^2} \right) D_s t \log e. \dots \quad (36)$$

$$\ln Y = \ln C - \left(\frac{q_{is}^2}{\alpha_i^2} + \frac{q_{ic}^2}{\alpha_c^2} \right) D_s t \dots \quad (37)$$

$$X = -$$

๕๙๔ : ๑๒๐๑๘ នៃខែធ្នូ ឆ្នាំ ១៩៧៨ បានរៀបចំឡើង ក្នុងការបង្ហាញ

คู่มือการสอนภาษาไทยในชั้นเรียน ม. 3

$x_0 = \text{ค่าเริ่มต้น } x_0 \text{ ให้ } 3$

$v_0 = \text{จำนวน } v_0 : v_1 + 3$

- x^* : ค่าสมดุลของ x , kg/m³
 y^* : ค่าสมดุลของ y , kg/m³
 C_{is} : C_i สำหรับแผ่นแบนไม่จำกัดขนาด(infinite slab)
 C_{ic} : C_i สำหรับทรงกระบอกไม่จำกัดขนาด(infinite cylinder)
 q_{is} : q_i สำหรับแผ่นแบนไม่จำกัดขนาด
 q_{ic} : q_i สำหรับทรงกระบอกไม่จำกัดขนาด
 τ : พิคส์นัมเบอร์(Fick's number), $D_s t / a^2$
 D_s : สัมประสิทธิกรรมการแพร่ของตัวละลาย(solute diffusivity), m²/s
 t : เวลาที่ใช้ในการสกัด(extraction time or solid holdup time), s
 a : ค่ารัศมีสำหรับอนุภาคทรงกลมและทรงกระบอกและความหนาครึ่งหนึ่ง
 สำหรับแผ่นแบน, m
 a_s : a สำหรับแผ่นแบนไม่จำกัดขนาด
 a_c : a สำหรับทรงกระบอกไม่จำกัดขนาด
 C : ค่าคงที่ = $C_{is} C_{ic}$

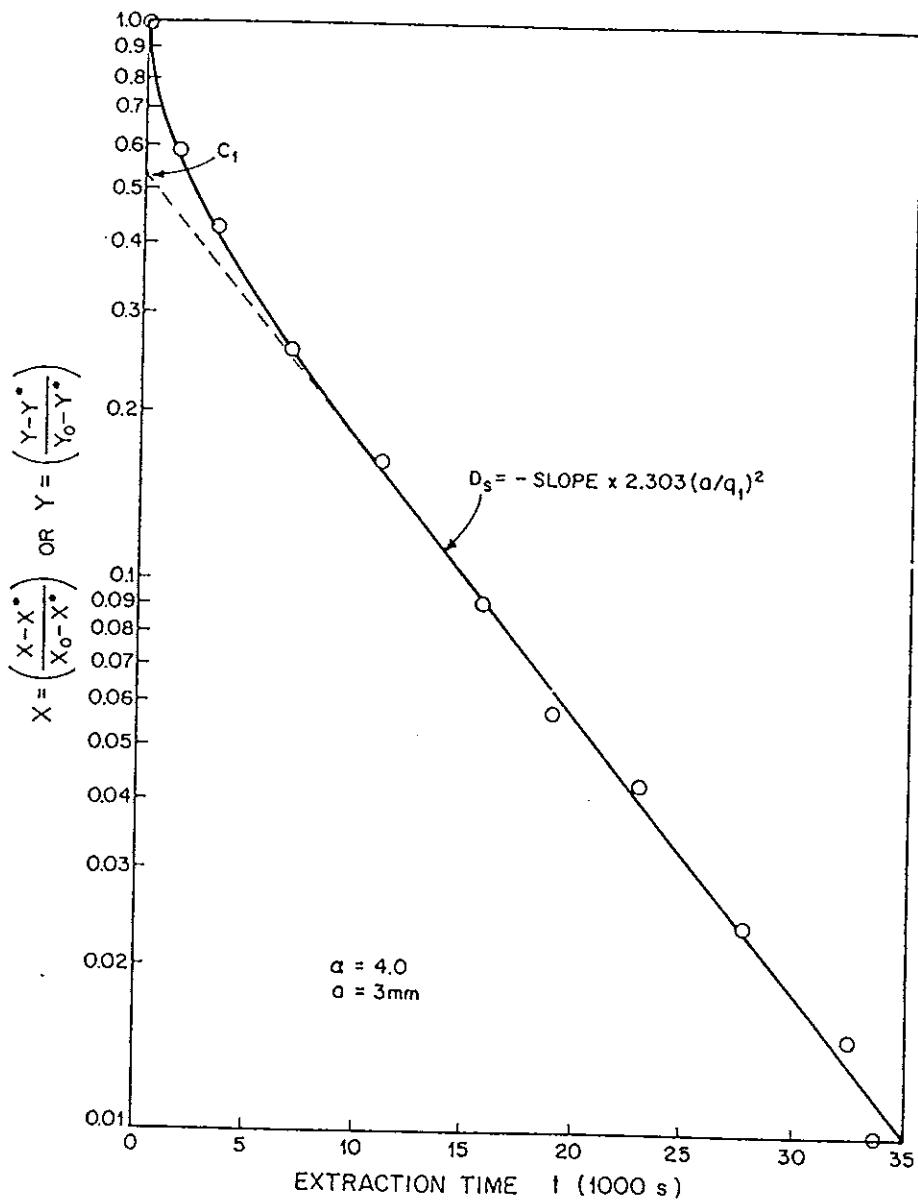
หมายเหตุ : สมการแก้ปัญหาสำหรับแผ่นแบนจำกัดขนาด(finite slab)คือ

$$Y = X = X_s X_c \quad (\text{Rousseau, 1987})$$

- α : แฟคเตอร์การสกัด(stripping factor = mE'/R')
 E' : มวลของเอ็กแทร็ก(extract mass), kg
 R' : มวลของของแข็ง(solid mass), kg
 m : สัมประสิทธิกรรมการกระจายสมดุลของตัวละลาย
 (solute equilibrium distribution coefficient, $(y/x)^*$)

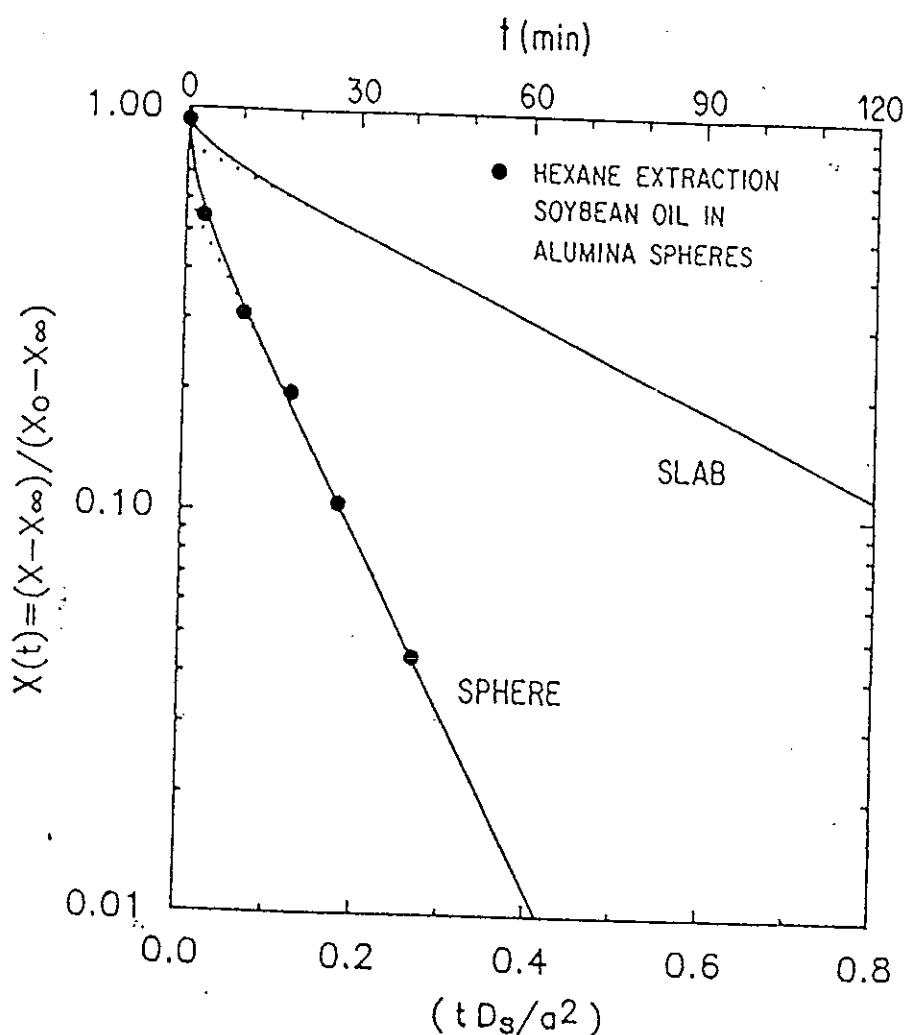
จากการคำนวนพบว่า D_s กับ x , สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างกันมีความสัมพันธ์ดังตาราง 17

รูป 10 และรูป 11 แสดงลักษณะกราฟที่เป็นไปตามสมการ (34) กราฟจะมีลักษณะโค้ง เมื่อเวลา t มีค่าน้อยๆ และเป็นเส้นตรงเมื่อ t มีค่ามากๆ ค่า D_s สามารถคำนวณได้จากความชันของกราฟที่ค่า t มากๆ



รูป 10 $\log Y$ หรือ $\log X$ กับเวลา t สำหรับการสกัดน้ำตาลแบบเบทช์ในผงกาแฟขนาด -6+8 mesh ($\log Y$ or $\log X$ versus time for the batch extraction of infused sucrose from -6+8 mesh spent coffee grounds

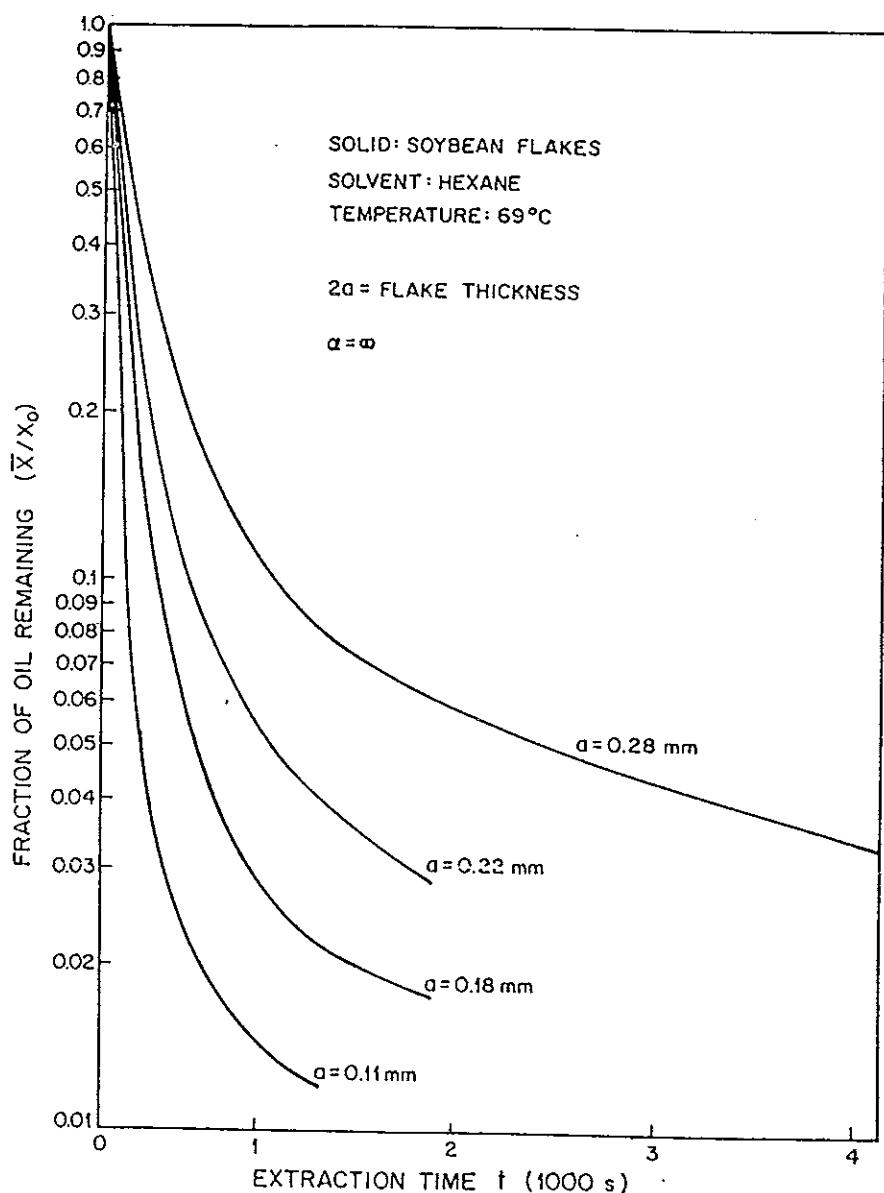
ที่มา : Schwartzberg (1980)



รูป 11 X กับ t หรือ $D_s t / a^2$ สำหรับวัสดุที่เป็นไปตามสมการแก้ปัญหาของฟิกส์มาตรฐาน (X vs t or $D_s t / a^2$ for material that obey standard solutions of Fick's Law.)

ที่มา : Segado และ Schwarzberg(1982)

เมื่อพิจารณารูป 12 และรูปจากการทดลอง 9 จะเห็นว่ามีลักษณะคล้ายคลึงกัน แสดงว่า ค่าความเข้มข้นและเวลาไม่เป็นไปตามสมการแก้ปัญหาของฟิกส์มาตรฐาน(do not obey the standard Fick's law solutions) ได้มีการเสนอว่าเหตุที่เป็นเช่นนี้ก็เนื่องมาจาก การเกิดลักษณะ หลากหลายของโครงสร้าง (structural heterogeneity) หรือความหนาของแผ่นแบบไม่เท่ากันตลอด



รูป 12 $\log(\bar{x}/x_0)$ กับเวลา t สำหรับการสกัดน้ำมันจากแฟ่นถั่วเหลืองโดย夷เกชัน ($\log(\bar{x}/x_0)$)

versus time for the extraction of soybean oil from flaked soybeans by oil free hexane)

ที่มา : Schwartzberg(1980)

(non-uniform slab or flake thickness) ความเชื่องข้าในการแตกตัวของน้ำมัน (slow dissolution of oil) หรือความสามารถในการละลายของตัวละลายบางตัวๆ (low solubility of certain solutes) การแพร่ของตัวละลายขึ้นอยู่กับความเข้มข้น (concentration-dependent diffusivity) การเกิดปฏิกิริยาสัมพันธ์ระหว่างน้ำมันกับของแข็ง (oil-solid interaction) และการไม่มีการถ่ายโอนโดยการแพร่ของน้ำมัน (non-diffusive transport of oil) อย่างไรก็ตามเหตุผลที่แท้จริงยังไม่แน่ชัด

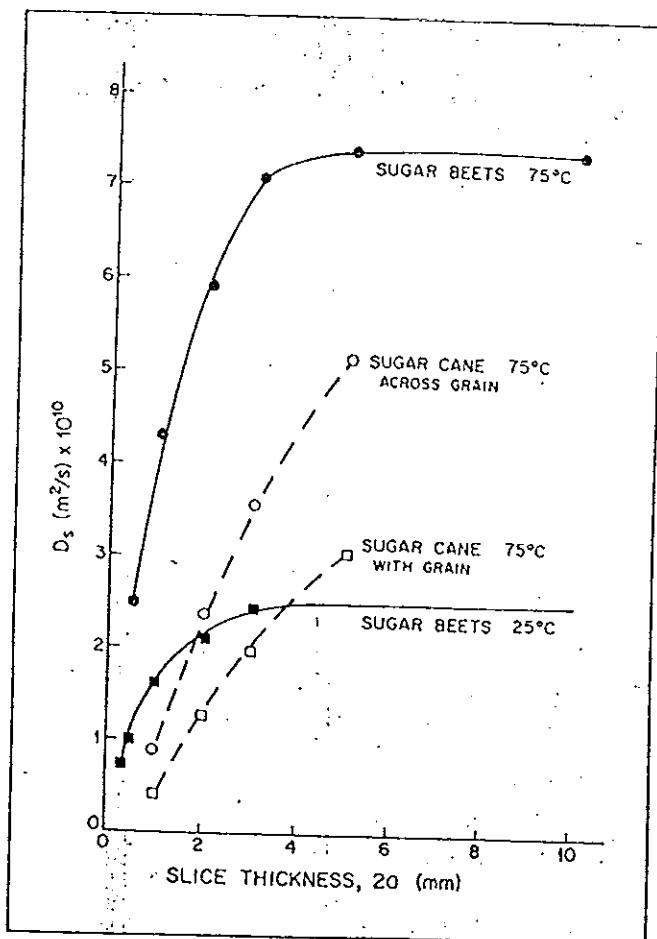
(Segado and Schwartzberg, 1982) แต่คาดว่าปัจจัยหลัก(major factor) น่าจะเนื่องมาจากการไม่เป็นหนึ่งเดียวของโครงสร้างของแข็ง (solid-structure nonuniformity) (Schwartzberg, 1980)

อย่างไรก็ตาม จะเห็นว่าจากการทดลองนั้น สัมประสิทธิการแพร่ของตัวละลาย CNSL ขึ้นอยู่กับความเข้มข้น (concentration-dependent diffusivity) ดังแสดงในตาราง 17 ความหนาของแผ่นแบบไม่เท่ากันтолออด (non-uniform slab thickness) เนื่องจากการแตกหักในลักษณะต่างๆ กัน ระหว่างการเตรียมวัตถุดิบเพื่อทดลอง ผลให้เกิดลักษณะหลากรายของโครงสร้าง (structural heterogeneity) ความไม่เป็นหนึ่งเดียวของโครงสร้างของแข็ง (solid structure nonuniformity) เนื่องจากลักษณะธรรมชาติของวัตถุดิบและเนื่องจากวัตถุดิบที่ไส้แน็คคลามากแห้งปููกต่างๆ กัน มีการเกิดปฏิกิริยาสัมพันธ์ระหว่างน้ำมัน CNSL กับแข็ง (oil-solid interaction) ซึ่งพิจารณาได้จากความสัมพันธ์ระหว่างความหนาแน่นของผสาน CNSL กับตัวละลายเชกเซนไม่เป็นเส้นตรงเมื่อใช้ขัตราชวนของ CNSL กับเชกเซนต่างๆ กัน (รูป 8) อนึ่งพบว่า เมื่อความเข้มข้น CNSL ในเฟสของแข็ง เพิ่มขึ้น สัมประสิทธิการแพร่ของตัวละลาย CNSL กับเพิ่มขึ้น แสดงว่า CNSL กับโครงสร้างของแข็ง มีปฏิกิริยาสัมพันธ์สูง ซึ่งอาจเป็นพันธะไซโตรเจนระหว่างไซโตรเจนใน CNSL กับออกซิเจนในเชลลูลิสหรืออาจเกิดจากเอนฟิโนดิที (affinity) อื่นๆ นอกจากนี้อาจเกิดปฏิกิริยาสัมพันธ์ระหว่างกัน ของเชกเซน CNSL และโครงสร้างของแข็งด้วย

พิจารณารูป 12 และรูป 9 จากการทดลอง พบว่า เมื่อขนาดของวัตถุดิบที่ใช้สกัดเปลี่ยนไป ความสัมพันธ์ระหว่างความเข้มข้นกับเวลา ก็เปลี่ยนไปด้วย กล่าวอีกนัยหนึ่งคือสัมประสิทธิการแพร่ของตัวละลายในวัตถุดิบขนาดต่างกันมีความแตกต่างกันนั่นเอง เมื่อขนาดวัตถุดิบที่เพิ่มขึ้น ค่าสัมประสิทธิการแพร่ก็เพิ่มขึ้นดังแสดงในตาราง 18 และรูป 13

การที่สัมประสิทธิการแพร่เพิ่มขึ้น เมื่อขนาดของแข็งที่ใช้สกัดเพิ่มขึ้นนั้น Schwartzberg และ Rong Yue Chao(1982) อธิบายว่า สำหรับของแข็งที่มีลักษณะกลุ่มเซลล์ประกอบด้วยห่อล้ำเลียงน้ำหรืออาหาร(vascular network) ที่ความหนาน้อยๆ ตัวละลายส่วนใหญ่จะไหลผ่านกลุ่มเซลล์ทั้งหลาย(cell mass) ออกไป ในขณะที่ความหนามากๆ จะมีการแพร่ผ่านระบบห่อล้ำเลียงน้ำหรืออาหาร(vascular system)มากกว่า สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์นั้น น้ำมัน CNSL จะอยู่ในส่วน Spongy cells ซึ่งเป็นกลุ่มเซลล์ที่มีลักษณะเป็นรูพุ่นคล้ายฟองน้ำ (Aggarwal, 1989) ซึ่งก็เป็นลักษณะของระบบห่อล้ำเลียงน้ำหรืออาหารนั่นเอง ในทางกลับกันถ้าเซลล์ของพืชที่ใช้สกัด มีการอัดตัวกันแน่น(densely packed cells) การเพิ่มขนาดอนุภาคที่ใช้สกัด จะทำให้สัมประสิทธิการแพร่ลดลง

ข้อสังเกตุประการนึงคือ จากการทดลองหาสัมประสิทธิการกระจายสมดุลของตัวละลาย



รูป 13 D_s กับความหนาของชิ้นอ้อยหรือugar beets (D_s vs slice thickness for sucrose in sugar cane and sugar beets)

ที่มา : Schwartzberg และ Rong Yue Chao (1982)

ตาราง 18 ตัวอย่างค่าสมประสงค์การแพร่ (D_s) ที่เวลา 60 s ของการสกัดแบบที่

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วง หิมพานต์, mm	D_s , m^2/s	ตัวอย่าง D_s ที่เวลา $t = 60$ s, m^2/s
2	$3.15 \times 10^{-9} x_t^{2.85}$	3.67×10^{-11}
5	$2.89 \times 10^{-8} x_t^{3.72}$	5.10×10^{-11}
9	$2.91 \times 10^{-7} x_t^{4.53}$	15.02×10^{-11}

พบว่า เพสส่วนสกัดกับเพสของเยื่องมีปริมาตรไม่เปลี่ยนแปลงมากนัก ซึ่ง Crank(1975) กล่าวว่า ในระบบที่มีปริมาตรคงที่ สัมประสิทธิ์การแพร่ป่วยภูมิ (apparent diffusivity) ทั้งของตัวละลายและตัวทำละลายจะมีค่าเท่ากัน ดังนั้นสำหรับระบบการสกัดน้ำมัน CNSL โดยตัวทำละลายเชก เช่นนี้ สัมประสิทธิ์การแพร่ของ CNSL และเชก เช่น ย้อม มีค่าใกล้เคียงกัน

การที่ปริมาตรของส่วนของเพสไม่เปลี่ยนแปลงมากนัก อาจเนื่องจากโครงสร้างของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็นเซลลูโลสที่มีความคงทนสูง Kopelman และคณะ(1975) กล่าวว่า ในอาหารที่เป็นของเยื่องที่เสื่อมสภาพง่าย(deformable solid food) การไม่สมดุลของการแพร่(diffusion imbalance) มากจะทำให้ปริมาตรเปลี่ยนแปลง เช่น การเพิ่มขึ้นของเยื่องเนื่องจากน้ำในผลอุ่นแพร่ ออกจากเซลล์มากเกินไปเมื่อเชื่อมในน้ำเชื่อม(rubber syrup)

การทดลองณาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลาย CNSL นี้ ได้ทดลองในของไหลที่เคลื่อนที่ (moving fluid) โดยได้เขย่าภาชนะที่ใช้บรรจุตัวละลายและตัวทำละลาย ทั้งนี้เพื่อกำจัดความต้านทานเนื่องจากการแพร่ที่ภายนอกเพสของเยื่อง(external resistance) ให้หมดไป เพื่อให้ระบบถูกควบคุมโดยการแพร่ว่ายในของเยื่อง(in solid diffusion) เพียงอย่างเดียว ทำให้การณาสัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายมีความถูกต้อง พารามิเตอร์ที่ใช้บอกลักษณะความต้านทานการแพร่ของตัวละลายภายในและภายนอกเพสของเยื่อง พิจารณาได้จากใบอนุญาตเบอร์ของการถ่ายโอนมวล (mass transfer Biot number, Bi)

โดยที่

$$Bi = \frac{k_i Ma}{D_s}$$

k_i : สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลที่ผิวของเยื่อง

(surface mass transfer coefficient, m/S)

M : สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย,

$$M = \frac{X}{Y} = \left[\frac{(x - x^*)/(x_0 - x^*)}{(y - y^*)/(y_0 - y^*)} \right]$$

a : ค่ารัศมีสำหรับทรงกลมและทรงกรวยบกและครึ่งหนึ่งของความหนาสำหรับแผ่นแบน

D_s : สัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลาย, m^2/S

เนื่องจากไม่ได้ทดลองณาค่า k_i จึงประมาณค่า k_i จากตัวละลายอื่นดังนี้

ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลของกุโบริสลักชณะทรงกลมรัศมี 0.3175 cm ที่ละลายในน้ำที่อุณหภูมิ 25°C มีค่า $4.3180 \times 10^{-6}\text{ m/S}$ ($D_s = 6.9 \times 10^{-10}\text{ m}^2/\text{S}$) (GreenKorn and Kessler, 1972)

สามารถประมาณค่า Bi ดังตาราง

ตาราง 19 ค่า Bi โดยประมาณในการสกัด CNSL แบบแบบทช

ขนาดเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	$D_s (\text{m}^2/\text{S})$	$a (\text{m})$	$x_t (\text{g}/\text{cm}^3)$	$Bi = \frac{k_i Ma}{D_s};$ $k_i = 4.3180 \times 10^{-6}\text{ m/S}$ $M \approx 1$
2	$3.15 \times 10^{-9} x_t^{2.85}$	3.67×10^{-11}	0.1785–0.0657	17.49–482.83
5	$2.89 \times 10^{-8} x_t^{3.72}$	5.10×10^{-11}	0.1817–0.0791	17.99–395.94
9	$2.91 \times 10^{-7} x_t^{4.53}$	5.02×10^{-11}	0.1882–0.0920	16.12–412.96

ถ้า Bi มีค่าสูงกว่า 20 แสดงว่าการถ่ายโอนมวลที่ผิวเฟสของแข็งออกไปสู่เฟสເອັກແຮງກເຮົາກວ່າการถ่ายโอนมวลในของแข็งมาก ກລ່າວອິກນັຍໜຶ່ງດີ່ວ່າ ความด้านທານการถ่ายโอนมวลที่ผิวຂອງแข็งນ້ອຍກວ່າความด้านທານการถ่ายโอนมวลในของแข็ง ດັ່ງນັ້ນการພຽງກາຍໃນຂອງแข็งເປັນຕົວຄວບຄຸມການພຽງຂອງຮະບັນນັ້ນເອົາ

จากการประมาณค่า Bi ในตาราง 19 พบร່າ Bi มีค่าสูงกว่า 20 เป็นส่วนใหญ่ ດັ່ງນັ້ນຮະບັນນີ້ຈຶ່ງເປັນຮະບັນທີການພຽງກາຍໃນຂອງแข็งເປັນຕົວຄວບຄຸມຮະບັນ Schwartzberg(1980) ກລ່າວວ່າເນື້ອ Bi ສູງກວ່າ 45 ສາມາດประมาณ (assume)ໄດ້ວ່າ ອຸນກາກແຂວນລອຍອຸ່ນໃນຂອງໄຫລຍ່າງອີສະ

การออกแบบปฏิกรณ์ในการสกัด(Extractor Design)

การพิจารณากำลังการผลิต

จากสถิติการค้าสินค้าเกษตรกรรมไทยกับต่างประเทศปีพุทธศักราช 2533-2534 พบว่าในปีพุทธศักราช 2534 ไทยส่งเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ทั้งเปลือกเป็นสินค้าออกปริมาณ 2,659 เมตริกตัน คิดเป็นมูลค่า 54,867,000 บาทและเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เอาเปลือกออก 132 เมตริกตันมูลค่า 17,229,000 บาท จะเห็นว่าปีหนึ่งๆประเทศไทยจะมีเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็นวัสดุเศษเหลือจากการส่งสินค้าออกประมาณ 268 ตัน(เปลือกเมล็ดมีน้ำหนักรวมประมาณ 67 %ของเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ทั้งเมล็ด(Agarwal, 1972)) อย่างไรก็ตามปริมาณจริงย่อมมากกว่านี้ เนื่องจากไม่คิดรวมส่วนที่ผลิตได้แล้วใช้ภายในประเทศ

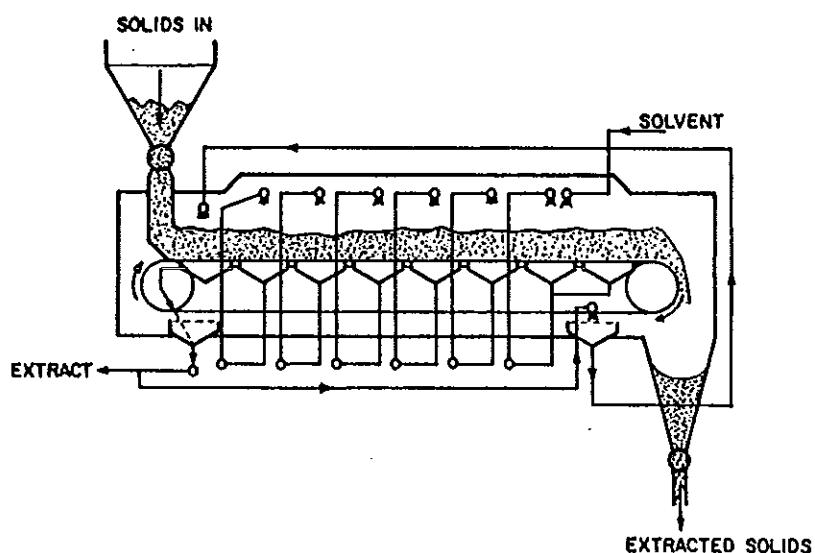
เฉพาะที่ภาคใต้โดยเฉพาะที่จังหวัดภูเก็ตมีโรงงานกะเทาะเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์อยู่จำนวน 10 โรง ใช้เมล็ดมะม่วงหิมพานต์เป็นวัตถุดิบในการผลิตประมาณ 698.5 ตันต่อปี จะได้ผลผลิตเป็นเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่กะเทาะเปลือกแล้วประมาณ 94.66 ตันต่อปี ผลจากการนี้ทำให้มีเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เหลือใช้เป็นจำนวนมากประมาณได้ว่าไม่น้อยกว่า 600 ตันต่อปี ในอนาคตการขยายตัวของโรงงานกะเทาะเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์จะมีมากขึ้น ทำให้มีเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เหลือใช้มากขึ้น(อุตสาหกรรมสาร, 2532)

ถ้าสมมติว่าปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 600 ตัน เป็นวัตถุดิบป้อนสู่โรงงานสกัดน้ำมัน จะได้วัตถุดิบเฉลี่ย 50 ตันต่อเดือนหรือประมาณ 1-2 ตันต่อวัน ในที่นี้พิจารณาให้กำลังการผลิตคือเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ป้อนเข้าสู่โรงงานมีปริมาณวันละ 1 ตันหรือ 1,000 kg

การพิจารณาแบบปฏิกรณ์

ปฏิกรณ์ที่ใช้สกัดมีหลายแบบ ในที่นี้พิจารณาใช้ปฏิกรณ์แบบไนลตัดข้ามหลาสเทจ (Multistage Crossflow Extractor) ปฏิกรณ์แบบไนลตัดข้ามเป็นปฏิกรณ์ที่นิยมใช้ในระบบไนลส่วนทางแบบหลาสเทจ(Multistage Countercurrent System) ที่ซึ่งเบดของแข็งมีการเคลื่อนที่แบบต่อเนื่อง ของแข็งจะถูกป้อนเข้ามาที่จุดป้อน(feed zone)แล้วเคลื่อนที่ผ่านชamber(chamber)หรือสเทจต่างๆบนผิวที่มีรูพรุนและถูกขับออกไปที่จุดขับของแข็ง(solid unloading zone) ส่วนสกัดจะซึมผ่านเบดและแผ่นกรอง(support surface)ลงไปรวมอยู่ที่ส่วนรองรับของเหลวทางด้านล่าง(sump) แล้วจะถูกนำกลับไปฉีดพ่นใหม่ที่สเทจถัดไป จากการจัดตำแหน่งของการฉีดพ่นและส่วนรองรับของเหลวในลักษณะนี้ส่วนสกัดจะถูกเคลื่อนย้ายในทิศทางตรงกันข้ามกับการเคลื่อนที่ของของแข็ง ทำให้เกิดลักษณะการละลายแบบไนลส่วนทาง(Countercurrent leaching)นั่นเอง เมื่อการฉีดพ่น(drainage)หรือการซึมผ่านเบดเป็นไปอย่างรวดเร็ว ส่วนสกัดจะถูกนำกลับมาใช้ใหม่

(recirculated) ในแต่ละขั้นการสกัด ทำให้เบดเปี่ยงขึ้นอยู่เสมอ การไหล(overflow)ของส่วนสกัดจากส่วนรองรับของเหลวหนึ่งไปยังอีกจุดหนึ่งทำให้เกิดการไหลสวนทาง(countercurrent flow) เมื่ออัตราการซึมผ่านหรือการฉีดพ่นเข้า จะไม่มีการนำส่วนสกัดกลับมาใช้ใหม่ในแต่ละสเตจนั้นๆ และสำหรับการฉีดพ่นหรือการซึมผ่านจำนวนมาก ส่วนสกัดจะถูกฉีดพ่นบนเบดที่สองステจถัดไปของจุดรองรับของเหลว การขนส่งของแข็งทำได้โดยใช้สายพานเดียวกับรูป 14



รูป 14 ปฏิกรณ์การสกัดแบบไอลตัดข้ามแบบใช้สายพาน

(Belt-type crossflow extractor)

ที่มา : Schwartzberg (1983)

เครื่องสกัดหรือปฏิกรณ์ในการสกัดแบบไอลตัดข้าม(Crossflow Extractor)สามารถใช้ในการสกัดตัวละลายที่แตกต่างกันหลายชนิด เครื่องสกัดแบบนี้บางชนิดมีขนาดค่อนข้างใหญ่กล่าวคือมีความกว้าง 11 เมตรและยาว 52 เมตร สามารถรับของแข็งได้ 10,000 ตันต่อวัน เครื่องสกัดนี้อาจมีแซมเบอร์หรือสเตเจส 18 สเตจ เบดของแข็งมักจะมีความลึก 0.5 ถึง 3.0 เมตร ถึงแม้ว่าใน Filtrex Extractor จะใช้เบดที่มีความลึก 0.05 เมตร

การพิจารณาข้อกำหนดต่างๆ ที่เกี่ยวข้องกับปฏิกรณ์การสกัด

1. สกัดเปลือกเม็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

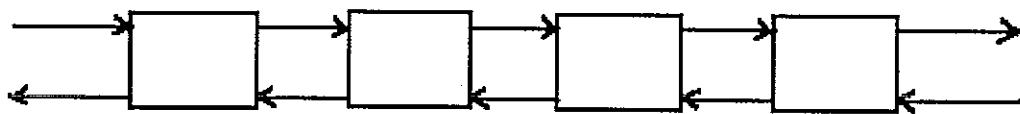
- 2.จากการพิจารณาต่ำดินป้อนเข้าสู่ในงาน 1 ตันต่อวัน กำหนดให้ปฏิกรณ์ยาว 5.2 เมตร
 3.ออกแบบให้ชั้มเบอร์แต่ละชั้มเบอร์มีลักษณะแบบผสมกันทั่วถึง(well mixed chamber)
 เป็นปฏิกรณ์ที่คิดรวมการผสมกลับ(backmixing) ซึ่งปฏิกรณ์แบบผสมกันทั่วถึง(well-mixed reactor)ที่มีชั้มเบอร์อยู่เรียงต่อกันมากๆ ก็คือปฏิกรณ์ที่มีการไหลแบบพลัก (plug-flow reactor)นั่นเอง

ผลฤทธิ์ ประมาณการรัตนานะและจันทนา คงสังข์(2536) พบว่า ถ้าใช้สัดส่วนของเปลือก เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ต่อ夷เกเซน 1:1 w/v, 1:1.7 หรือ 1:2 w/v และ 1:5 หรือ 1:7 w/v จะใช้จำนวนสเตจ 3, 2 และ 1 สเตจ ตามลำดับเจิงจะสกัด CNSL ได้หมด ดังนั้น ในที่นี้จะออกแบบให้ปฏิกรณ์มี 4 สเตจหรือ 4 ชั้มเบอร์

- 4.กำหนดให้สกัดได้ 95% CNSL ที่มีในต่ำดินป้อนให้ใช้การคิดความเข้มข้นแบบรวมวัสดุเฉื่อย เนื่องจากสัมประสิทธิ์การแพร่ที่หาได้คิดรวมวัสดุเฉื่อย
 5.ในเครื่องสกัดแบบชาวยกการแพร่(diffuser)นิยมใช้ตัวทำละลาย 1.2-1.5 เท่าของต่ำดินป้อน ดังนั้นสำหรับต่ำดินป้อนเข้าสู่ปฏิกรณ์ 1000 kg/day หรือ 100 kg/hour หรือ 5/3 kg/s จะใช้夷เกเซน $1.5 \times 5/3 = 2.5 \text{ kg/s}$
 6.เนื่องจากกระบวนการสกัด CNSL โดยตัวทำละลาย夷เกเซนเป็นระบบที่สองเฟสค่อนข้างคงที่ ดังข้อมูลการทดลองหาสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวทำละลาย(ตารางผนวก 11, 13 และ 15) ดังนั้นกำหนดให้ L_f , หรือปริมาณของเฟสส่วนสกัดที่ออกจากสเตจหรือ ชั้มเบอร์สุดท้ายเท่ากับเฟสส่วนสกัดที่เข้าสู่ชั้มเบอร์แรกของการสกัดนั้นคือ $L_f = L_0 = L_1 = L_2 = L_3 = 2.5 \text{ kg/s}$ และดังนั้นปริมาณของของแข็งในเฟสของแข็งที่ออกจากชั้มเบอร์สุดท้ายของการสกัด (S_f) ย่อมเท่ากับปริมาณของของแข็งที่เข้าสู่ชั้มเบอร์แรก นั้นคือ $S_f = S_0 = S_1 = S_2 = S_3 = 5/3 \text{ kg/s}$

จากการทดลองพบว่า ความเข้มข้นของ CNSL ในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ แบบคิดรวมวัสดุเฉื่อยเมื่อเริ่มต้น (x_0) มีค่า 0.5095 g/cm^3 หรือ 509.5 kg/m^3 ดังนั้น กำหนดให้ความเข้มข้นของ CNSL ในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ออกจากชั้มเบอร์สุดท้าย (x_f) มีค่า 25.5 kg/m^3 (สกัด 95 % CNSL) สามารถเขียนสมการดูลุมาร์ตัง รูป 15

$$\begin{array}{lllll} S_0 = 5/3 \text{ kg/s} & S_1 & S_2 & S_3 & S_f = 5/3 \text{ kg/s} \\ x_0 = 509.5 \text{ kg/m}^3 & x_1 & x_2 & x_3 & x_f = 25.5 \text{ kg/m}^3 \end{array}$$



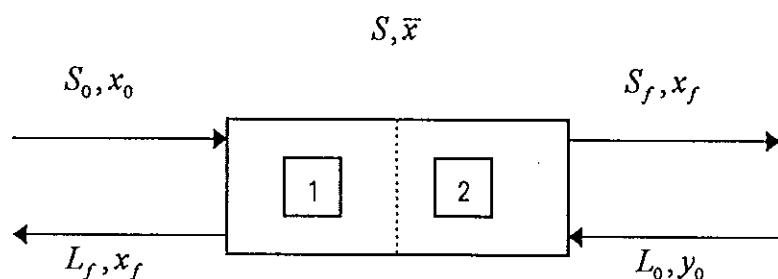
$$L_f = 2.5 \text{ kg/s} \quad L_3 \quad L_2 \quad L_1 \quad L_0 = 2.5 \text{ kg/s}$$

$$y_f = 322.7 \text{ kg/m}^3 \quad y_3 \quad y_2 \quad y_1 \quad y_0 = 0 \text{ kg/m}^3$$

รูป 15 การดุลมวลในปฏิกรณ์การสกัด

การคำนวณเวลาเรสิเดนท์ (resident time, t_f) เมื่อการไหลในปฏิกิริยานี้เป็นแบบพลัก (plug flow) (ไม่มีการผสมกลับ(backmixing))

พิจารณาการดุลມวลดรอนปฏิกรณ์ดังรูป 16



รูป 16 การตัดลุมตามความยาวปฏิกรณ์เมื่อการไฟฟ้าในปฏิกรณ์เป็นแบบพลักก์

(Material balance along the extractor when the flow is plug flow)

จากการดูแลครอบส่วนที่ 1 จะได้

၁၃၅

S_0 : อัตราการไหลของน้ำในช่องทางระบายน้ำที่มีความกว้าง b และความสูง h (m³/s)

S_f : อัตราการไหลเชิงปริมาณของน้ำที่ออกจากการกัดเซาะ (m³/s)

S : จัตราชารในลักษณะปริมาตรของแม่น้ำที่จดได้ตามความยาวปิกิกร์ฟ (m^3/s)

L_0 : อัตราการไหลเชิงปริมาณของส่วนสกัดเมื่อเริ่มต้น (m^3/s)

L_f : อัตราการไหลเชิงปริมาตรของสันกัดที่ออกจากปฏิกรณ์ (m^3/s)

L : อัตราการไหลของน้ำในแม่น้ำที่ต้องการลดลง (m³/s)

x_0 : ความเข้มข้นของตัวละลายเมื่อเริ่มต้น (kg/m^3)

x_f : ความเข้มข้นของตัวละลายที่ออกจากปฏิกรณ์ (kg/m^3)

\bar{x} : ความเข้มข้นเฉลี่ยของตัวละลายในของแข็งที่จุดใดๆตามความยาวปั๊กกรรณ์ (kg/m^3)

y_0 : ความเข้มข้นของตัวละลายในส่วนสกัดเมื่อเริ่มต้น (kg/m^3)

y_f : ความเข้มข้นของตัวละลายในส่วนสกัดที่ออกจากปั๊มกรอง (kg/m^3)

y : ความเข้มข้นเฉลี่ยของตัวละลายในส่วนสกัดที่จุดใดๆตามความยาวปิกิริฟ์ (kg/m^3)

เมื่อใช้กฎข้อที่หนึ่งของฟิกค์(Fick's first law) เมื่อโปรไฟล์ของความเข้มข้นเป็นพาราบิลิติก

จะได้อัตราการถ่ายโอนตัวละลายระหว่างเฟสตั้งสมการ

$$\frac{d\bar{x}}{dt} = \frac{3AeD}{l}(\bar{x} - x_s) = \frac{3AeD}{l}(\bar{x} - y/m) \dots \dots \dots (42)$$

โดยที่ Ae : พื้นที่ต่อหน่วยยาวของปริมาตร (m^2)

D : สัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลายน (m^2/s)

I : คึ่งหนึ่งของความหนาแผ่นแบบ (m)

m : สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละครภายใน

แทนค่าสมการ (41) ลงใน (42) จะได้

$$-\frac{d\bar{x}}{dt} = \frac{3AeD}{l} \left(\bar{x} - \frac{\bar{x}S}{mL} - \frac{y_0 L_0}{mL} + \frac{\bar{x}_f S_f}{mL} \right) \dots \dots \dots (43)$$

ถ้าประมาณว่า Ae, D, I, S และ L มีค่าคงที่ จะได้สมการแบบจำลองพาราโบลิกอย่างง่ายที่สุด (The ultimate simplified parabolic model) คือ

$$-\frac{d\bar{x}}{dt} = \frac{3AeD}{l} \left(\left(\frac{\alpha - 1}{\alpha} \right) \bar{x} + \frac{\bar{x}}{\alpha} - \frac{y_0}{m} \right), \quad \alpha = \frac{mL}{S}. \quad (44)$$

อนิพิเกรตที่ $t = 0$ ถึง $t = t$ และ $\bar{x} = \bar{x}_0$ ถึง $\bar{x} = \bar{x}$ จะได้

$$\frac{\left(\frac{\alpha-1}{\alpha}\right)\bar{x} + \frac{\bar{x}_f}{\alpha} - \frac{y_0}{m}}{\left(\frac{\alpha-1}{\alpha}\right)\bar{x}_0 + \frac{\bar{x}_f}{\alpha} - \frac{y_0}{m}} = \exp\left[-\left(\frac{3D(\alpha-1)Aet}{\alpha l}\right)\right] \dots\dots\dots(45)$$

ค่านวนเวลาเรสิเดนท์ (resident time, t_f) จากสมการที่ 45 โดยมีค่าของพารามิเตอร์ต่างๆดังนี้

$$\bar{x}_0 = x_0 = 509.5 \text{ kg/m}^3, \bar{x}_f = x_f = 509.5 \text{ kg/m}^3 \text{ (ສັກດ CNSL 95%)}$$

$$\alpha = \frac{mE'}{R'} \text{ โดยที่ } \frac{E'}{R'} = 1.5 \text{ และ } m = 0.9852 \text{ (ตาราง 13) ดังนั้น}$$

$$\alpha = 0.9852 \times 1.5 = 1.4778 \approx 1.48$$

สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm จะได้

$$D_s = 3.1546 \times 10^{-9} x_t^{2.8544} \text{ (ตาราง 17)}$$

ในที่นี้ใช้ค่าเฉลี่ย D_s จากการสกัดแบบทึบคือ

$$D_s = (3.75 \times 10^{-11} + 0.22 \times 10^{-11}) / 2 = 1.985 \times 10^{-11}$$

$$I = 0.1487 \times 10^{-3} m \text{ (ตาราง 12)}, Ae = 4.67 \times 10^{-3} m^{-1} \text{ (ตาราง 10)}$$

แทนค่าของพารามิเตอร์ต่างๆลงในสมการที่ (45) จะได้

$$\frac{\left(\frac{1.48-1}{1.48}\right)25.5 + \frac{25.5}{1.48} - \frac{0}{0.9852}}{\left(\frac{1.48-1}{1.48}\right)509.5 + \frac{25.5}{1.48} - \frac{0}{0.9852}} = \exp\left[\frac{3 \times 1.985 \times 10^{-11} (1.48-1) \times 4.67 \times 10^3 t}{1.48 \times 0.1487 \times 10^{-3}}\right]$$

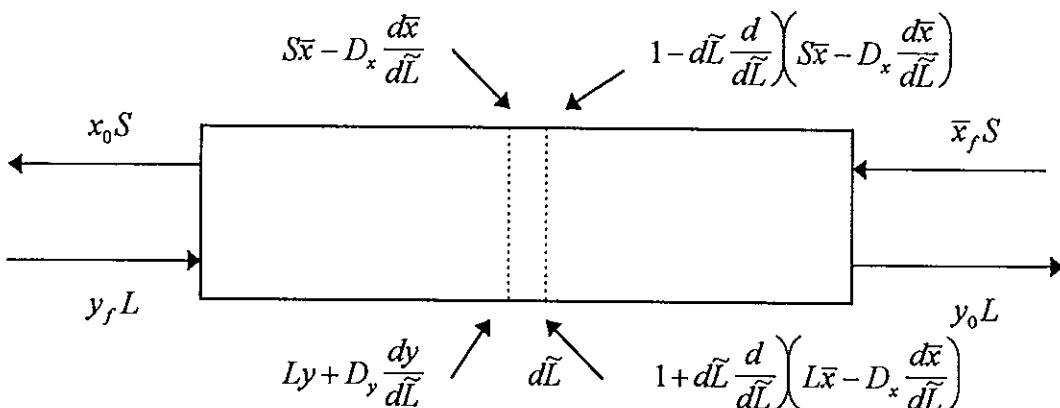
$$t = t_f = 3245.0054 S = 54.08 \text{ min}$$

นั่นคือเวลาเรสซิเดนท์ (t_f) แบบไม่มีการผสมกลับในปฏิกิริยามีค่าเป็น 54.08 นาที

การคำนวณเวลาเรสซิเดนท์สำหรับการซัลลาดัยแบบในลสวนทางที่มีการผสมกลับเมื่อความเร็วของเฟสของเหลวไม่คงที่

ดังที่ได้ทราบว่าอัตราการไหลเชิงปริมาตร(volumetric flow rate)ของของเหลวตามความยาวปฏิกิริยามีค่าไม่เปลี่ยนแปลงมากนักเมื่อเทียบกับความเปลี่ยนแปลงของความเร็วเฉลี่ย ดังนั้นจึงใช้อัตราการไหลเชิงปริมาตรของของเหลวเป็นฐานการคำนวณ

พิจารณากระบวนการสกัดแบบในลสวนทางที่มีการผสมกลับตลอดความยาว L ดังรูป 17



รูป 17 การดุลมวลรอบปฏิกิริยามีการสกัดแบบในลสวนทางโดยพิจารณาการผสมกลับ

(Material balance along the countercurrent extractor with backmixing at length L)

โดยพิจารณาสมมติฐานดังต่อไปนี้

1. อัตราการไหลเชิงปริมาตรของทั้งเฟสของแข็งและของเหลวมีค่าคงที่
2. สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลของตัวละลายมีค่าคงที่
3. สัมประสิทธิ์การแพร่ปรับเปลี่ยนมีค่าคงที่ (modified dispersion coefficient)

โดยที่ S, L : อัตราการไหลเชิงปริมาตรของแข็งและของเหลวตามล้ำดับ (m^3/s)

A_x, A_y : พื้นที่ตัดขวาง (interstitial area) สำหรับการไหลของเฟสของแข็งและของเหลวตามล้ำดับ (m^2)

D_x : สัมประสิทธิ์การแพร่ปรับเปลี่ยนในเฟสของแข็ง = $D_x^* A_x$ (m^4/s)

D_x^* : สัมประสิทธิ์การแพร่สำหรับเฟสของแข็งนิยามโดยผู้วิจัยต่างๆ (m^2/s)

D_y : สัมประสิทธิ์การแพร่ปรับเปลี่ยนในเฟสของเหลว (ส่วนสกัด) = $D_y^* A_y$ (m^4/s)

D_y^* : สัมประสิทธิ์การแพร่สำหรับเฟสของเหลวนิยามโดยผู้วิจัยต่างๆ (m^2/s)

จากการดูล✍ รวม $d\tilde{L}$ จะได้

$$-S \frac{dX}{d\tilde{L}} = -L \frac{dY}{d\tilde{L}} = \frac{Sk_x}{v_x} (x - x^*) \quad (46)$$

โดยที่ v_x คือความเร็วเฉลี่ยของเฟสของแข็ง

$$SX = S\bar{x} - D_x \frac{d\bar{x}}{d\tilde{L}} \quad (47)$$

$$LY = Ly + D_y \frac{dy}{d\tilde{L}} \quad (48)$$

กำหนดตัวแปรรرمิติดังนี้

$$P = \frac{S\tilde{L}_T}{D_x}, \quad T = \frac{k_x \tilde{L}_T}{v_x} = k_x t_f, \quad t_f = \text{total resident time}$$

$$R = \frac{L\tilde{L}_t}{D_y} = \text{Peclet Number}, \quad Q = \frac{S}{L}, \quad z = \frac{\tilde{L}}{\tilde{L}_T}$$

หลังการเปลี่ยนรูปสมการ (47) และ (48) จะได้

$$X = \bar{x} - \frac{1}{P} \frac{d\bar{x}}{dz}, \quad Y = y - \frac{1}{R} \frac{dy}{dz} \quad (49)$$

$$-\frac{dX}{dz} = \frac{1}{Q} \frac{dY}{dz} = T(x - x^*) \quad (50)$$

โดยมีเงื่อนไขขอบเขตทั่วไป (usual boundary condition) คือ

$$\text{ที่ } z = 0 \text{ จะได้ } x_0 = X, y_f = Y = y \quad (51)$$

$$\text{และที่ } z = \text{ จะได้ } y_0 = Y, x_f = X = x \quad (52)$$

เนื่องจากการให้ของเพื่อของเหลว(ส่วนตัว)เป็นแบบพลัก ดังนั้นจะได้สมการแก้ปัญหาดังต่อไปนี้คือ

สำหรับ $Q \neq 1$ ให้ $J = 1/\alpha = Q/m$ โดยที่ m คือค่าคงที่สมดุลของตัวละลาย จะได้

$$\frac{x_0 - x}{x_0 - y_0/m} = \frac{\frac{(1-w_1)H_1}{q_1} - \frac{(1-w_2)H_2}{q_2}}{\frac{(1-FW_1)H_1}{q_1} - \frac{(1-FW_2)H_2}{q_2}} \dots \dots \dots \quad (53)$$

၁၅

โดยที่ q_1 และ q_2 คือรากของสมการ

$$q^2 + q(T+R) = TR \frac{(1-\alpha)}{\alpha} \dots \dots \dots \quad (55)$$

$$\left. \begin{aligned} H &= 1 + q/R \\ w &= e^{qz} \\ W &= e^q \end{aligned} \right\} \alpha \quad (56)$$

พิจารณาสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลเที่ยงกับเพลสของแข็ง(k_c)สำหรับการจะลดความ

จากเมนูจัดการไฟล์แบบพลิก(Plug flow)จะได้ว่า

$$-\frac{d\bar{x}}{dt} = F k_b \frac{D}{\tilde{l}} (\bar{x} - y/m) = FS \frac{\tilde{l}}{\tilde{l}^2} k_b (\bar{x} - x^*) = k_x (\bar{x} - x^*) \dots (57)$$

โดยที่ k คือพารามิเตอร์ที่ขึ้นอยู่กับ Bi ซึ่งมีค่าโดยประมาณเป็น $Bi/(Bi+3)$ ดังนั้น

၁၃

สมการ (58) ได้จากการประมาณ(assumption)ว่า ไม่มีผลอันเนื่องจากเงื่อนไขเริ่มต้นเกิดขึ้น (no initial condition effect) หรือกล่าวอีกนัยหนึ่งคือ j -factor มีค่าเป็นหนึ่ง (j -factor เป็นพารามิเตอร์ บวกถึงเวลาล่าช้าของการสกัดเนื่องจากพลาสมิไลซ์ของเซลล์ (cell plasmolysis) ทฤษฎีการแพร่ (diffusion theory) นั้นประมาณว่าการแพร่เกิดขึ้นทันทีที่เพสของแข็งสัมผัสกับเพสของเหลว แต่ในความเป็นจริงเซลล์ต้องมีการเสื่อมสภาพก่อนการแพร่จึงจะเกิดขึ้น การแพร่จะเกิดขึ้นดีที่สุดเมื่อผนังเซลล์เกิดการเสื่อมสภาพโดยสมบูรณ์ ด้าน j -factor เป็นหนึ่ง แสดงว่าการแพร่เกิดขึ้นทันที สำหรับ

ระบบการสกัด CNS โดยเชก Shen นี้ ประมาณว่า j-factor เป็นหนึ่ง เนื่องจากไม่สามารถสังเกตุเห็นเวลาล่าช้าเนื่องจากพลาสมิโนเลชินได้ (รูป 9)

R คือเพคเลทนัมเบอร์ (Pecllet Number) ของของเหลว เพคเลทนัมเบอร์นี้เป็นค่าวัดปริมาณการผสมกลับ(backmixing) ถ้า R เป็นศูนย์แสดงว่าการผสมเกิดขึ้นโดยสมบูรณ์ ถ้า R เป็นอนันต์(∞) แสดงว่าการไหลเป็นแบบพลัก(plug flow)

ในการใช้แบบจำลองการผสมกลับ(backmixing model)ร่วมกับทฤษฎีการแพร่(diffusion theory)นั้น มีปัญหาที่สำคัญประการหนึ่งคือไม่ทราบค่า F หรือ F - factor การคำนวณ F - factor ของระบบที่มีการไหลแบบพลักมาใช้กับระบบไหลสวนทางแบบมีการผสมกลับ(countercurrent-backmixing system) จะทำให้เกิดการประมาณระดับของการสกัด(degree of extraction)สูงกว่าความเป็นจริง

ดังได้ทราบว่า F - factor ของระบบการสกัดหนึ่งๆ ขึ้นอยู่กับรูปร่างของอนุภาคและเงื่อนไขขอบเขตที่เกี่ยวข้อง ในระบบที่รูปร่างของอนุภาคมีลักษณะเป็นหนึงเดียว(uniformity) เนพาะเงื่อนไขขอบเขตเท่านั้นที่มีผลต่อ F - factor โดยทั่วไปเมื่อ α เพิ่มขึ้น F - factor จะมีค่าเพิ่มขึ้น และในทางกลับกันเมื่อ α ลดลง F - factor จะลดลง

เราสามารถที่จะประมาณ F - factor ในแบบจำลองที่มีการผสมกลับ(backmixing) โดยพิจารณาจากสมการแก้ปัญหาโดยประมาณของแบบจำลองการไหลแบบพลัก(plug flow model) ที่ Bi เข้าใกล้สินิพนิช (α) ซึ่งสมการจะอยู่ในรูป

$$E = \frac{\left(\frac{\alpha-1}{\alpha}\right)\bar{x} + \frac{\bar{x}_f}{\alpha} - \frac{y_0}{m}}{\left(\frac{\alpha-1}{\alpha}\right)\bar{x}_0 + \frac{\bar{x}_f}{\alpha} - \frac{y_0}{m}} = j \exp - \left[FS \left(\frac{\alpha-1}{\alpha} \right) F_0 \right] \dots \dots \dots (59)$$

၁၅

$$E = \frac{\text{driving force}}{\text{initial driving force}} = \frac{\bar{x} - y/m}{\bar{x}_0 - y_f/m} = j \exp - \left[FS \left(\frac{\alpha - 1}{\alpha} \right) F_0 \right]$$

ดึงน้ำ

$$\ln E = \ln(\text{driving force}) - \ln(\text{initial driving force})$$

$$\frac{d \ln E}{d F_0} = \frac{d \ln(\text{driving force})}{d F_0} = -FS\left(\frac{\alpha-1}{\alpha}\right) \dots \dots \dots (61)$$

เนื่องจากไม่ได้ทดสอบหา F - factor จึงประมาณ F - factor จากระบบการสกัดน้ำตาลจากแอบเปิลโดยใช้น้ำเป็นตัวทำละลายดังนี้

$$\tilde{F} \cong 3 + 0.22 \left\{ \frac{d(\text{driving force})}{dF_0} \right\} \dots \dots \dots \quad (62)$$

(Siripatana, 1986)

พิจารณา F -factor ในแบบจำลองที่มีการฟอกกลับดังนี้ จากสมการ (62) จะได้

$$x = \left(y_0/m - x_0 \right) \frac{\left[q_2(1-w_1)H_1 - q_1(1-w_2)H_2 \right]}{\left[q_2\left(1-\frac{1}{\alpha}W_1\right)H_1 - q_1\left(1-\frac{1}{\alpha}W_2\right)H_2 \right]} + x_0 \dots \dots \dots (63)$$

ຈາກສມກារ (63) ຈະໄດ້

$$\frac{y}{m} = -\frac{1}{\alpha} \left(y_0/m - x_0 \right) \frac{\left[q_2 \left(w_1 - H_1 W_1 \right) - q_1 \left(w_2 - H_2 W_2 \right) \right]}{q_2 \left(1 - \frac{1}{\alpha} W_1 \right) H_1 - q_1 \left(1 - \frac{1}{\alpha} W_2 \right) H_2} + \frac{y_0}{m} \quad \dots \dots \dots (64)$$

$$\text{driving force} = x - y/m$$

$$= \left(y_0/m - x_0 \right) \frac{\left[q_2(1-w_1)H_1 + \frac{q_2}{\alpha}(w_1 - H_1 W_1) - q_1(1-w_2)H_2 - q_1/\alpha(w_2 - H_2 W_2) \right]}{\left[q_2\left(1 - \frac{1}{\alpha}W_1\right)H_1 - q_1\left(1 - \frac{1}{\alpha}W_2\right)H_2 \right]} \\ + \left(x_0 - y_0/m \right) \dots \dots \dots \quad (65)$$

กำหนดให้

$$\psi_1 = q_1(1 - w_1)H_1 = q_2(1 - e^{q_1 z})(1 + q_1/R)$$

$$\psi_2 = \frac{q_2}{\alpha} (w_1 - H_1 W_1) = \frac{q_2}{\alpha} \left(e^{q_1 z} - (1 + q_1/R) e^{q_1} \right)$$

$$\psi_3 = q_1(1 - w_2)H_2 = q_1(1 - e^{q_1 z})(1 + q_2/R)$$

$$\psi_4 = \frac{q_1}{\alpha} (w_2 - H_2 W_2) = \frac{q_1}{\alpha} \left(e^{q_2 z} - (1 + q_2/R) e^{q_2} \right)$$

$$\psi_s = q_2 \left(1 - \frac{1}{\alpha} W_1 \right) H_1 = q_2 \left(1 - \frac{e^{q_1}}{\alpha} \right) \left(1 + q_1 / R \right)$$

$$\psi_6 = q_1 \left(1 - \frac{1}{\alpha} W_2 \right) H_2 = q_1 \left(1 - \frac{e^{q_2}}{\alpha} \right) \left(1 + q_2 / R \right)$$

จากสมการ (65) จะได้

$$\text{driving force} = \left(y_0/m - x_0 \right) \left[\frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6} \right] + \left(x_0 - y_0/m \right)$$

$$\ln(\text{driving force}) = \ln(y_0/m - x_0) + \ln\left[1 - \frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6}\right] \dots \quad (66)$$

เนื่องจาก F -factor ในแบบจำลองที่มีการผสมกลับมีค่าไม่คงที่และเปลี่ยนแปลงขึ้นอยู่กับตัวแหน่ง ดังนั้นเราจะประมาณค่า F เฉลี่ยจาก

$$\frac{d \ln(\text{driving force})_{\text{average}}}{dF_0} = \frac{\int_0^{F_0/F} \left[1 - \frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6} \right] d \ln \left[1 - \frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6} \right] dF_0}{\int_0^{F_0/F} \left[1 - \frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6} \right] dF_0} \quad (67)$$

ขั้นที่夷กราแบบแยกส่วน (by-part) จะได้ผลลัพธ์คือ

$$\frac{d \ln(\text{driving force})_{\text{average}}}{dF_0} = \frac{\left[1 - \frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6} \right]_{F_0=0}^{F_0=F_0/F}}{\int_0^{F_0/F} \left[1 - \frac{\psi_1 + \psi_2 - \psi_3 - \psi_4}{\psi_5 - \psi_6} \right] dF_0} \quad (68)$$

ในที่สุดจะได้ F -factor โดยคำนวนจากกระบวนการการทำซ้ำ (iterative procedure) ดังต่อไปนี้

1. ประมาณค่า F -factor

2. แทนค่าพารามิเตอร์ที่จำเป็นต่างๆ ในกรณีที่ Bi เป้าไกล์อินฟินิต (∞) และตัวแปรอื่นๆ ลงในเศษของเทอมความเมื่อยของสมการที่ (68)

3. คำนวนส่วนของเทอมความเมื่อยของสมการที่ (68) โดยการอินทิเกรตเชิงเลข แล้วคำนวน

$$\frac{d \ln(\text{driving force})}{dF_0}$$

4. คำนวน F -factor จากสมการ (62) และใช้ F -factor ที่ได้ทำซ้ำข้อ 2-4 จนกระทั่งค่า

F -factor ที่คำนวนได้ในแต่ละครั้งมีความแตกต่างกันน้อยหรือไม่แตกต่างกันเลย ซึ่งในทางปฏิบัติการทำซ้ำประมาณ 4 ครั้งก็เพียงพอ

สำหรับแบบจำลองที่มีการผสมกลับ (backmixing model) แสดงในหน้า 66-68 โดยประมาณว่า การให้หลักในเฟสของเหลวเป็นแบบพลัก เมื่อแทนค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวล (k_x) เพคเลท นัมเบอร์ (R) และพารามิเตอร์และตัวแปรอื่นๆ ลงในสมการ (62) จะได้ค่าหมายปोร์ไฟล์ของความเข้มข้นในเฟสของแข็ง อย่างไรก็ตามในที่นี้จะใช้แบบจำลองที่มีการผสมกลับร่วมกับทฤษฎีการแพร่ (diffusion -backmixing model) ดังได้แสดงในหน้า 66-71 ซึ่งต่างจากแบบจำลองที่มีการผสมกลับคือแทนที่ k_x ด้วย $FSk_b \frac{D_a}{l^2}$ โดยที่ $k_b = 1/(1+2.24/Bi^{1.02})$ (Siripatana, 1986)

จากการใช้โปรแกรมในการคำนวนหาความเข้มข้นของตัวละลายในเฟสของแข็ง โดยอาศัยแบบจำลองที่มีการผสมกลับร่วมกับทฤษฎีการแพร่ (ภาคผนวก ค) โดยป้อนพารามิเตอร์

ต่างๆคือ แฟคเตอร์การสกัด(α) ความหนาครึ่งหนึ่งของแผ่นแบน(l) สัมประสิทธิ์การแพร่(D_s) ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟลส่วนสกัดเมื่อเริ่มต้น (y_0) ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟลของแข็งเมื่อเริ่มต้น(x_0) เพคเลทันมเบอร์(R) สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลของตัวละลาย(M) เวลาเรสซิเดนท์(t_f) และไปออกน้ำมเบอร์ของการถ่ายโอนมวล(Bi) โปรแกรมที่ใช้มีการคำนวน F -factor รวมอยู่ด้วย โดยค่าต่างๆของพารามิเตอร์ที่ป้อนให้โปรแกรมเป็นดังต่อไปนี้คือ

-อัตราการไหลเชิงปริมาตรของแข็ง()กำหนดให้เป็น $1 \text{ m}^3/\text{s}$

-อัตราการไหลเชิงปริมาตรของแข็ง()กำหนดให้เป็น $1.5 \text{ m}^3/\text{s}$

-สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย(M)มีค่าเป็น 0.9852

$$\text{นั้นคือ } \alpha = \frac{MV}{U} \text{ โดยที่ } \frac{U}{V} = \frac{1.5}{1} = 1.5 \text{ (เพื่อให้ของเหลวเป็น 1.5 เท่าของแข็ง)}$$

-ความหนาครึ่งหนึ่งของแผ่นแบน(l) มีค่าเป็น $0.15 \times 10^{-3} \text{ m}$

-สัมประสิทธิ์การแพร่ของตัวละลาย(D_s) มีค่าเป็น $1.985 \times 10^{-11} \text{ m/s}$

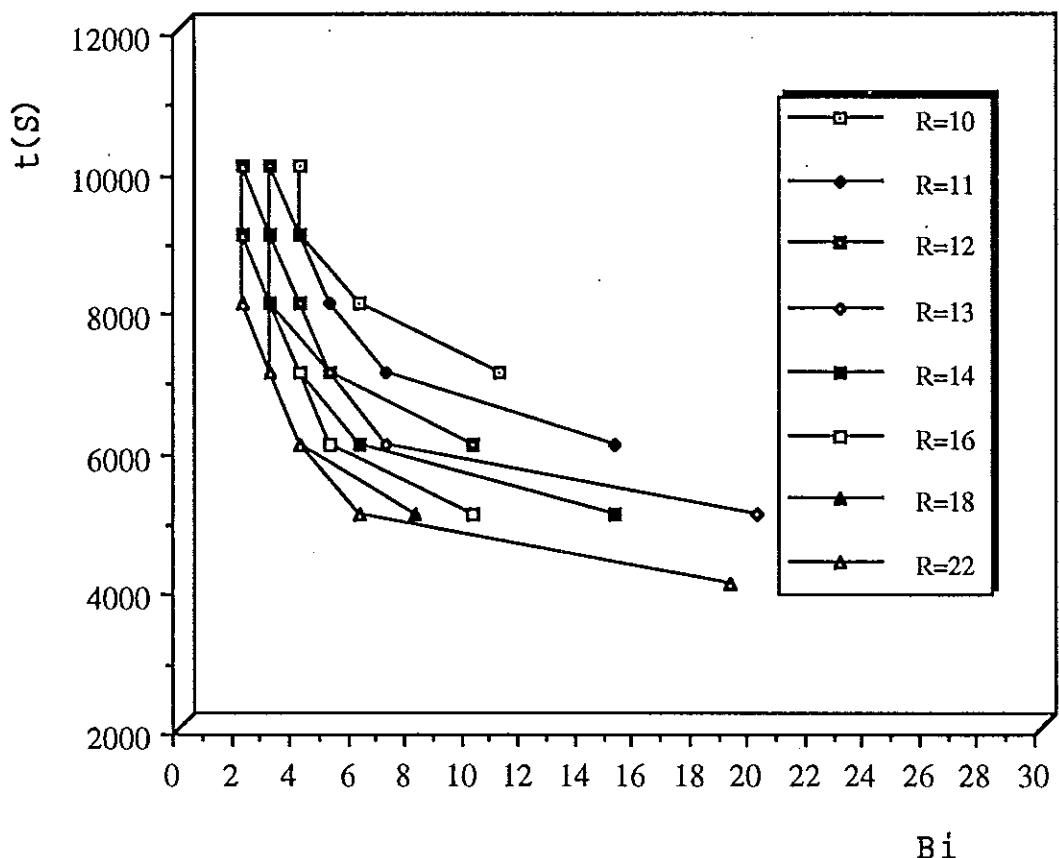
-ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟลของแข็งเมื่อเริ่มต้น (x_0) มีค่าเป็น 509.5 kg/m^3

-ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟลส่วนสกัดเมื่อเริ่มต้น (y_0) มีค่าเป็น 0 kg/m^3

เนื่องจากในระบบการสกัดส่วนใหญ่นั้นไม่ทราบเพคเลทันมเบอร์(R) และไปออกน้ำมเบอร์ของ การถ่ายโอนมวล(Bi) ดังนั้นจึงกำหนด R, Bi และ t_f ต่างๆเพื่อให้ได้ความเข้มข้นของตัวละลายในเฟลของแข็งเป็น 25.5 kg/m^3 ซึ่งผลการคำนวนจากโปรแกรมแสดงในตารางผนวก ค และรูป 18

จากรูป 18 เรายิ่งทราบเวลาเรสซิเดนท์ในช่วง 5,000 ถึง 10,000 s ซึ่งเป็นช่วงประมาณอย่างต่ำ(conservative) กล่าวคือ Bi อยู่ในช่วง 2-8 และ R อยู่ในช่วง 10-22 สำหรับค่า R หนึ่งๆ ถ้า Bi มีค่าเพิ่มขึ้นมากกว่าจุดสุดท้ายที่แสดงในรูป ค่าความเข้มข้นสุดท้ายที่ออกจากปฏิกรณ์จะมีค่าสูงกว่า 25.5 kg/m^3 นั้นคือไม่สามารถสกัด CNS ได้ 95% ของ CNS ที่มีในตุ่นดิบ ถ้า Bi น้อยกว่าจุดเริ่มต้นที่แสดงในรูปจะใช้เวลาสกัดนานเกินไปโดยไม่จำเป็น เมื่อพิจารณา R พบร่วมกับ ระบบนี้ถ้า R น้อยกว่า 10 ค่า Bi จะน้อยกว่า 1 และความเข้มข้นของการสกัดมีค่าเป็นลบและถ้า R มากกว่า 22 ผลการสกัดจะไม่ต่างกันกับค่าที่ R น้อยกว่าหรือเท่ากับ 22 ดังนั้นจึงสรุปว่า ช่วงประมาณอย่างต่ำของระบบนี้คือ Bi อยู่ในช่วง 2-8 และ R อยู่ในช่วง 10-22

การที่เวลาเรสซิเดนท์รวมมีค่า 5,000-10,000 s หรือ $83.33-166.67 \text{ min}$ ซึ่งสูงกว่าเวลาเรสซิเดนท์ที่คำนวนได้เมื่อพิจารณาปฏิกรณ์แบบไม่มีการผสมกลับน้ำ (54.08 min) ก็เนื่องมาจากการปฏิกรณ์ที่มีการผสมกลับย้อมให้เกลานานกว่า เวลาการสกัด(ในที่นี้คือเวลาเรสซิเดนท์)จะมากหรือน้อยขึ้นอยู่กับปัจจัยดังต่อไปนี้คือ



รูป 18 ความสัมพันธ์ระหว่าง Bi กับ t_f ที่ R ต่างๆ กันของระบบการสกัด CNSL ด้วยเยกเซน

1. การแตกตัวของเซลล์ (Cell Plasmolysis) ถ้าเซลล์ยังคงมีชีวิต เวลาการสกัดจะเพิ่มขึ้นเนื่องจากความสามารถในการยอมให้มีการซึมผ่านของเซลล์ (cell permeability) เป็นตัวจำกัดการแพร่ของตัวละลาย พารามิเตอร์ที่ใช้บอกรเวลาล่าช้าเนื่องจากพลาสไมไลด์ชีสเรียกว่า j -factor สำหรับระบบการสกัด CNSL ด้วยเยกเซนนี้ กำหนดให้ j -factor มีค่าเป็น 1 ทั้งในการคำนวนหาเวลาการสกัด (เวลาเรสซิเดนท์) ในปฏิกรณ์ที่มีและไม่มีการผสมกลับ กล่าวคือไม่มีเวลาล่าช้าเนื่องจากพลาสไมไลด์ชีส เพราะไม่สามารถสังเกตุเห็นได้ (รูป 12) ซึ่งอาจจะเนื่องจากเซลล์ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ตายเป็นเวลานานแล้ว

2. ความต้านทานการถ่ายโอนมวลที่ผิวเฟลของแข็ง (Biot Number Resistance) ระบบการสกัดหนึ่งๆ มีความต้านทานการถ่ายโอนมวลที่ผิวของแข็งไว้เพื่อกัน ถ้า Bi สูงกว่า 20 แสดงว่าไม่มีความต้านทานการถ่ายโอนมวลที่ผิวของแข็งกล่าวคือ อนุภาคจะแพร่จากผิวเฟลของแข็งไปสู่เฟล

ส่วนสกัดได้ทันที ซึ่งเป็นระบบที่อนุภาคแขวนลอยอยู่ในของเหลวอย่างอิสระ สำหรับระบบการสกัด CNSL โดยเอกซ์ตรัคเตอร์มีค่าอยู่ในช่วง 2-8

3. การเกิดการผสมกลับ(Backmixing) ปฏิกิริยานี้แบบมีการผสมกลับย่อมใช้เวลาในการสกัดนานกว่าปฏิกิริยานี้แบบพลั๊ก(plug flow reactor) เนื่องจากแรงขับ(driving force)ต่ำกว่า การผสมกลับจะเกิดขึ้นหรือไม่ขึ้นอยู่กับลักษณะการสัมผัสระหว่างของแข็งกับของเหลวในปฏิกิริยานี้ ปฏิกิริยานี้ เช่น DDS Slope Extractor มีเซนเซอร์ของการสกัดเรียงต่อ กันเป็นจำนวนมากซึ่งอาจประมาณได้ว่าเป็นปฏิกิริยานี้แบบพลั๊กกล่าวคือไม่มีการผสมกลับ สำหรับปฏิกิริยานี้ที่พิจารณาเลือกในที่นี่ เป็นปฏิกิริยานี้ที่การใน流传ของแข็งเป็นแบบพลั๊ก(plug flow in one phase) ส่วนเฟสของแข็งหรือของเหลวมีการผสมกลับ(ประมาณว่าเป็นแบบผสมกันทั่วถึง(well mixed)) ดังนั้นเวลาการสกัดที่คำนวนได้แบบมีการผสมกลับย่อมสูงกว่าแบบไม่มีการผสมกลับนั่นเอง

จากเวลาเรสซิเดนท์รวม 5,000-10,000 s หรือ 83.33-166.67 min พิจารณาใช้เวลา 7,200 s หรือ 2 hour ซึ่งเป็นเวลาเรสซิเดนท์หรือเวลาการสกัดโดยทั่วไป (typical extraction time) สำหรับปฏิกิริยานี้ที่การใน流传ของแข็งเป็นแบบพลั๊ก สำหรับความอิสระหนึ่ง(degree of freedom)ในการออกแบบและทราบอัตราการไหลเชิงปริมาตรของของแข็งและของเหลว(ส่วนสกัด)สามารถใช้เวลาเรสซิเดนท์เพื่อออกแบบพื้นที่น้ำตัดของปฏิกิริยานี้ได้ดังนี้

- กำหนดความยาวปฏิกิริยานี้ 5.2 m

- อัตราการไหลเชิงมวลของของแข็งมีค่าเป็น 5/3 kg/s

ดังนั้นใน 7,200 s จะมีของแข็งในปฏิกิริยานี้ 12,000 kg

เนื่องจากของแข็งคือเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์มีความหนาแน่น $1.5343 \times 10^3 \text{ kg/m}^3$

ดังนั้นปริมาตรของของแข็งในปฏิกิริยานี้มีค่าเป็น 7.82 m^3

- อัตราการไหลเชิงมวลของเหลวมีค่าเป็น 2.5 kg/s

ดังนั้นใน 7,200 s จะมีของแข็งในปฏิกิริยานี้ 18,000 kg

เนื่องจากของเหลวคือเอกซ์ตรัคเตอร์มีความหนาแน่น $0.6656 \times 10^3 \text{ kg/m}^3$

ดังนั้นปริมาตรของเหลวในปฏิกิริยานี้มีค่าเป็น 27.04 m^3

ดังนั้น ปริมาตรบรรจุของของแข็งรวมกับของเหลวในปฏิกิริยานี้มีค่าเป็น 34.86 m^3 อย่างไรก็ตามต้องคิดปริมาตรว่างในปฏิกิริยานี้เพื่อเป็นส่วนของเครื่องจักรอีก 1-2 เท่าของปริมาตรของของแข็งรวมกับของเหลว ในที่นี่กำหนดให้ปริมาตรส่วนนี้เป็น 2 เท่าคือ 69.72 m^3 ดังนั้นจะได้ปริมาตรรวม (effective volume) คือ 104.58 m^3

จากความยาวปั๊กรถ 5.2 m ปริมาตรปั๊กรถ 104.58 m³ ดังนั้นจะได้พื้นที่หน้าตัดของปั๊กรถ 20.11 m³ ส่วนความเร็วของสายพาน(conveyor) ที่บรรทุกของแข็งหรือความเร็วของสครูว์(screw)ที่ใช้เป็นตัวดันส่ง สามารถกำหนดได้เมื่อทราบความยาวสายพานและเวลาที่ของแข็งของเหลวชุดหนึ่งๆอยู่ในปั๊กรถ ถ้ากำหนดความเร็วสายพานเร็วเกินไป ประสิทธิภาพของการซับละลายแบบให้ส่วนทางจะมีค่าน้อย เมื่อจากของแข็งมีเวลาอยู่ในปั๊กรถน้อย ถ้าความเร็วของสายพานช้าเกินไป จะเสียเวลาในการสกัดมากกว่าที่ควรจะเป็น อย่างไรก็ตามลักษณะการซับละลายนี้ขึ้นอยู่กับอัตราเร็วในการฉีดพ่นของเหลวด้วย

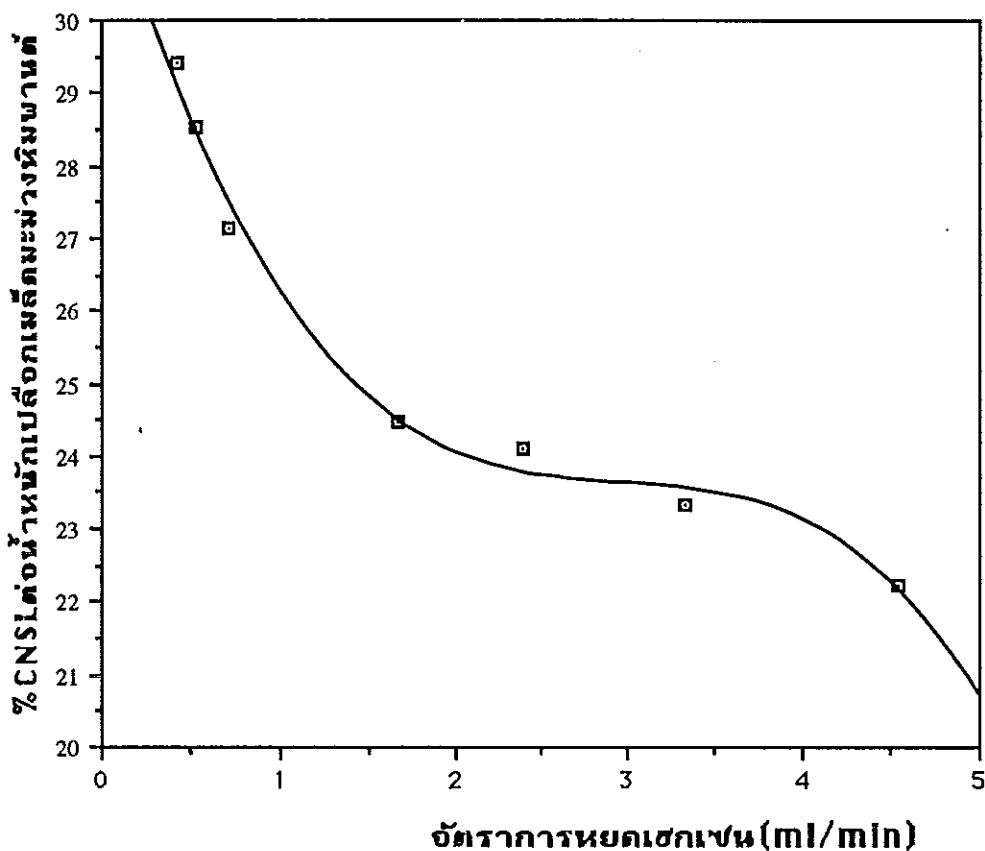
การสกัดCNSLแบบหยด

ตาราง 20 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเยกเซน(ml/min) กับ%น้ำมันCNSLที่ได้ต่อน้ำนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

อัตราการหยดเยกเซน(ml/min)	%CNSLต่อน้ำนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 100 กรัม
0.42	29.41
0.53	28.53
0.71	27.16
1.67	24.47
2.38	24.09
3.33	23.33
4.545	22.23

จากตาราง 20 และรูป 19 ใน การศึกษาผลของอัตราการหยดเยกเซนในการสกัดแบบหยดพบว่า เมื่ออัตราการหยดช้าลง สามารถสกัดน้ำมันCNSLจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ได้มากขึ้น เนื่องจากCNSLมีเวลาในการแพร่จากภายในสู่ภายนอกเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(เฟสของแข็ง)มากขึ้น แต่เมื่อเวลามากถึงจุดหนึ่งผลได้CNSLจะเริ่มคงที่ เนื่องจากเยกเซนที่อยู่ในเบตมีเวลาในการปรับสมดุล ทำให้ความเข้มข้นของCNSLในเยกเซน(เฟสເອັກແຮງກົກ)ใกล้เคียงกับความเข้มข้นของCNSL ในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

จากตาราง 21 จะเห็นว่าเมื่ออัตราการหยดลดลงจาก 4 เป็น 2 ml/min ผลได้CNSLเพิ่มขึ้น 0.91% และเมื่ออัตราการหยดลดลงจาก 2 เป็น 1 ml/min จะให้ CNSLเพิ่มขึ้น 2.24% ในขณะที่ เมื่ออัตราการหยดลดลงจาก 1 เป็น 0.5 ml/min จะให้ CNSLเพิ่มขึ้น 2.38% ดังนั้นอัตราการหยดเยกเซนที่เหมาะสมน่าจะเป็น 1-2 ml/min ซึ่งจะให้CNSL 24.05-26.29% เพราะถ้าใช้อัตราการหยดเร็วกว่านี้จะได้CNSLน้อย หรือถ้าใช้อัตราการหยดช้ากว่านี้คือ 0.5-1 ml/min ถึงแม้จะให้ผลได้เพิ่มขึ้น 2.38% แต่ต้องเสียเวลาในการสกัดนานขึ้น ยังคงระบบที่ทดลอง เป็นระบบเปิด ถ้าใช้เวลาในการสกัดนานเกินไปจะเกิดปัญหาการสูญเสียเยกเซนเนื่องจากการระเหย



รูป 19 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเชกเชน(ml/min) กับ%CNSLที่สกัดได้จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

ตาราง 21 %CNSLต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่อัตราการหยดเชกเชนแตกต่างกัน

อัตราการหยดเชกเชน(ml/min)	%CNSLต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 100 กรัม	ผลต่างของ%CNSL
4	23.14	-
2	24.05	0.91
1	26.29	2.24
0.5	28.67	2.38
0.25	30.28	1.61

ตาราง 22 เปรียบเทียบผลได้CNSL เมื่อใช้เทคนิคต่างกันในการสกัดCNSLจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์โดยใช้ตัวทำละลาย

วิธีการสกัด CNSL	ขนาดวัตถุดิบ (mm)	ปริมาณวัตถุดิบ(g)	ปริมาณตัวทำละลาย(ml)	%CNSL	อ้างอิง
การสกัดแบบหยด	2	30	เยกเซน 50 ml, RT เวลา 25-50 นาที	24.05-26.29 (อัตราการหยด 1-2 ml/min)	*
การสกัดแบบหยด	2	30	เยกเซน 50 ml, RT	29.65 (อัตราการหยด 1.22 ml/min)	จันทนา คงสังข์ และมงคล ประภากรรัตน์(2536)
การสกัดแบบเช่	2	30	เยกเซน 150ml, RT, เวลา เช่ 30นาที	26.40	
การสกัดแบบเช่	2	30	เยกเซน 100ml, RT, เวลา เช่ หรือ เย่า 30นาที	26.31	
การสกัดแบบเช่	1-2	100	เอทิล อี ทอร์ 400 ml, 40-60 °C	24.01	Tyman และคณะ (1989)

*จากการทดลอง

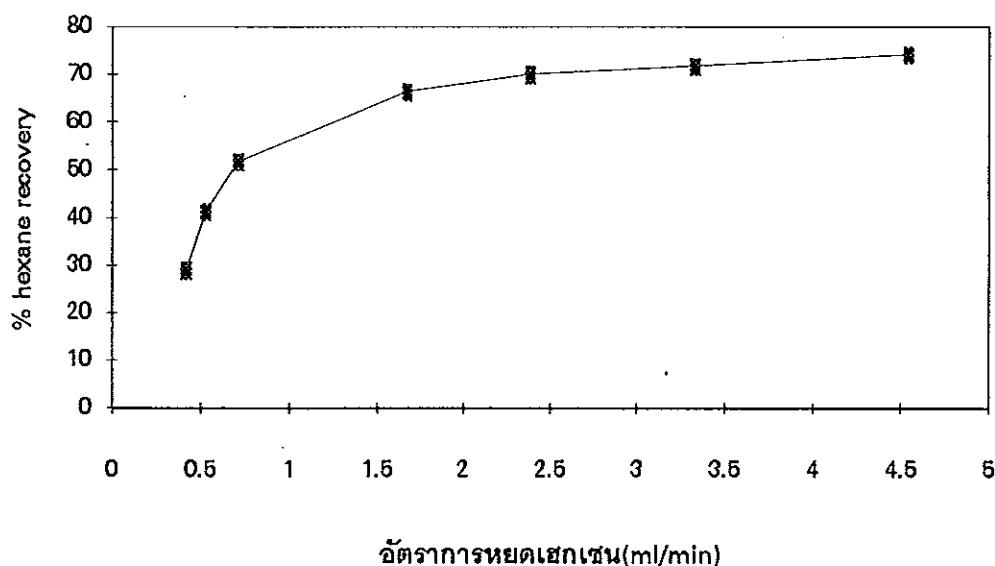
จากตาราง 22 พบร้าในการสกัดแบบเช่นน้ำถ้าใช้เอทิล อี ทอร์ เป็นตัวทำละลายจะให้ผลได้ CNSL ต่ำกว่าเมื่อใช้เยกเซน การเขย่าจะทำให้การสกัดแบบเช่ดีขึ้นเนื่องจากการสัมผัสของตัวทำละลายและวัตถุดิบเกิดขึ้นทั่วถึงกว่าและช่วยลดปริมาณตัวทำละลายลง การสกัดแบบเช่ให้ผลได้ CNSL ใกล้เคียงกับการสกัดแบบหยดแต่การสกัดแบบหยดประหยัดตัวทำละลายได้ดีกว่า นอกจากนี้อาจสกัดโดยใช้ซอกเล็ท Tyman และคณะ(1989)กล่าวว่า วิธีการใช้ซอกเล็ทกับวิธีการเช่ให้ผลได้ไม่แตกต่างกัน

การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์น้ำอาจทำได้โดยวิธีอื่นๆ เช่นการหีบ ซึ่งให้ผลได้ประมาณครึ่งหนึ่งของ CNSL ทั้งหมด (สำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดภูเก็ต, 2532) หรือการใช้ความร้อน เช่นการหอด บรีด์ฟาร์ติ สุวิทยารัตน์ และวชิระ เสาวภาคย์ (2537) ได้ทดลองหอดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ 140 °C และนำไปปีบพบว่าให้ผลได้ CNSL 23 % การเลือกวิธีการสกัด CNSL จึงต้องพิจารณาความเหมาะสมอย่างประการ

พิจารณาตาราง 23 และรูป 20 พบรวมกัน % hexane recovery เป็นตัวแปรที่เปลี่ยนแปลงขึ้นอยู่กับอัตราการหยดเชกเซนเนื่องจากดำเนินการทดลองในระบบเปิด จึงเกิดการระเหยของตัวทำละลายเมื่อเวลาสักดานนานขึ้น ดังนั้นถ้าดำเนินการทดลองในระบบปิด % hexane recovery จะคงไว้ได้เดียวกัน เมื่อบริบวนวัตถุดิบคงที่ ผลกระทบต่อ % hexane recovery จากการหยด CNSLโดยวิธีการแซมค่าระหว่าง 79-80 % และเวลาในการแซมไม่มีผลต่อ % hexane recovery ที่ได้

ตาราง 23 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเชกเซน(ml/min) กับ % hexane recovery

อัตราการหยดเชกเซน(ml/min)	% hexane recovery
0.42	28.99
0.53	41.26
0.71	51.62
1.67	66.37
2.38	70.00
3.33	71.69
4.545	74.16



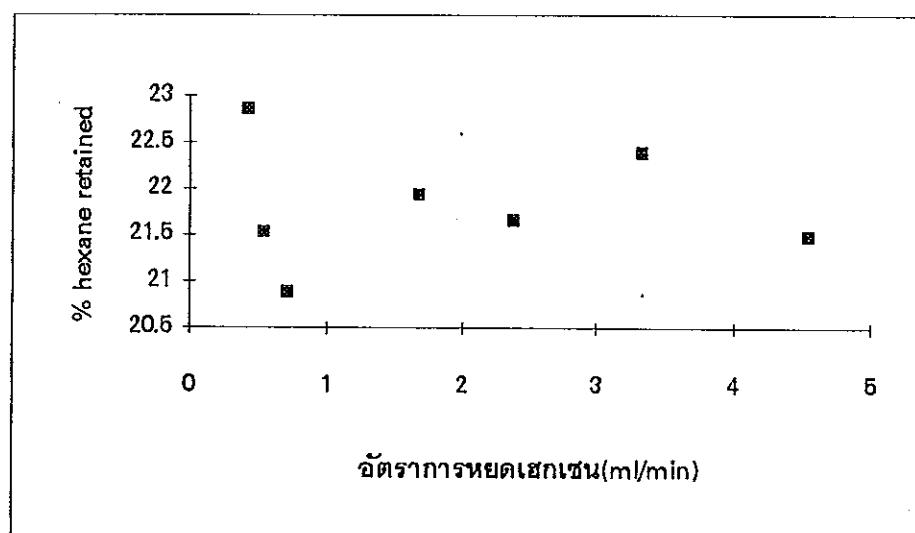
รูป 20 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดเชกเซน(ml/min) กับ % hexane recovery

จากตาราง 24 และรูป 21 จะเห็นว่า % hexane retained ไม่ขึ้นอยู่กับอัตราการหยดไฮก-เซน ทั้งนี้ เพราะเมื่อดำเนินการสกัดไประยะหนึ่ง เปลี่อกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(เฟสของแข็ง) จะอิ่มตัวด้วยตัวทำละลาย จะเห็นว่า % hexane retained มีค่า 23-33 % แสดงว่าถ้าดำเนินการในระบบปิด % hexane recovery จะมีค่าสูงสุดเป็น 67-77 % ซึ่งสอดคล้องกับการทดลองของมูลคี ประภากรรัตนากะจันทนา คงสังข์(2536)

ตาราง 24 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดไฮกเซน(ml/min) กับ % hexane retained

อัตราการหยดไฮกเซน(ml/min)	% hexane retained
0.42	22.86
0.53	21.54
0.71	20.89
1.67	21.93
2.38	21.67
3.33	22.38
4.545	21.49

รูป 21 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการหยดไฮกเซน(ml/min) กับ % hexane retained



ตาราง 25 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ %CNSLที่ได้ต่อน้ำนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

สภาวะ -เวลาที่ใช้ในการสกัด 30 นาที

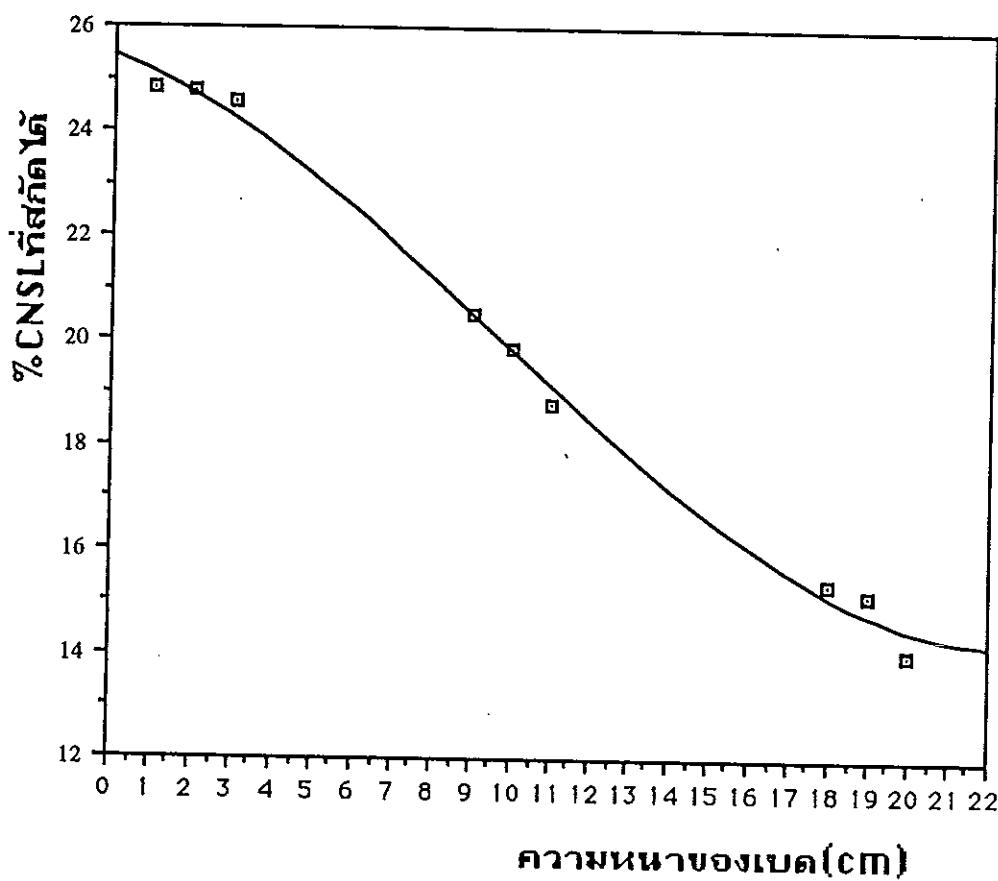
-เยกเซน 50 ml

-ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

-อุณหภูมิห้อง 25 °C

ความหนาของเบด(cm)	ปริมาณน้ำมันที่สกัดได้(g)	% CNSLที่ได้ต่อน้ำนักเปลือก 100 กรัม
1	0.680	24.845
2	1.356	24.772
3	2.018	24.577
9	5.061	20.546
10	5.439	19.872
11	5.653	18.776
18	7.173	15.361
19	7.461	15.147
20	7.286	14.058

จากตาราง 25 และรูป 22 ในการศึกษาผลของความหนาเบดต่อการสกัดแบบหยดสูบ ได้ว่า เมื่อความหนาของเบดมากขึ้น %CNSLที่สกัดได้ลดลง เนื่องจากเมื่อสารละลายมี%CNSL เพิ่มขึ้นการสกัดจะมีประสิทธิภาพต่ำลง จากการทดลองพบว่า เมื่อความหนาของเบดเป็น 18-19 และ 20 cm %CNSLจะเริ่มคงที่ จันทนา คงสังข์และมลฤดี ประภากรรัตน์(2536) ได้ทดลองใช้ความหนาเบดมากกว่าที่คือ 20-24 และ 32 cm และพบว่า %CNSLที่สกัดได้มีค่าไม่เปลี่ยนแปลง นั่นคือเมื่อถึงจุดหนึ่งปริมาณCNSLไม่ขึ้นอยู่กับปริมาณวัตถุดิบ ทั้งนี้เนื่องจากที่ปริมาณวัตถุดิบ น้อยๆ CNSLในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์สามารถที่จะแพร่เข้าไปในเยกเซนได้ ทำให้เกิดการสะสมของCNSLในเยกเซน(เฟสส่วนสกัด) เมื่อความเข้มข้นของCNSLในเยกเซนมีค่ามากถึงระดับ หนึ่งซึ่งเท่ากับหรือใกล้เคียงกับความเข้มข้นของCNSLในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(เฟสของเยง) ก็จะไม่มีการแพร่สูญหรือเกิดขึ้นระหว่างเฟสดังนั้นปริมาณCNSLในเยกเซนจึงคงที่



รูป 22 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ %CNSLที่สกัดได้ (ข้อมูล
จากตาราง 25)

ตาราง 26 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ %CNSLที่ได้ต่อ
น้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm
สภาวะ -เวลาที่ใช้ในการสกัด 30 นาที

- ขวดเซน 50 ml
- ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm
- อุณหภูมิห้อง 26.5 °C
- อัตราการสกัด = $50/30 = 1.67 \text{ ml/min}$

ความหนาของเบด (cm)	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์ใน เบด(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อ น้ำหนักเปลือกที่ใช้ใน เบด
1	2.773	0.698	25.171
2	5.452	1.400	25.679
3	8.275	2.000	24.169
4	10.958	2.577	23.517
5	13.787	3.004	21.786
6	16.497	3.794	22.998
7	19.104	4.188	21.922
8	21.852	4.375	20.021
9	24.676	4.325	17.527
10	27.348	5.158	18.861
11	30.083	5.304	17.631

ตาราง 27 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ %CNSที่ได้ต่อ

น้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

สภาวะ -เวลาที่ใช้ในการสกัด 30 นาที

-เซกเต้น 50 ml

-ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 5 mm

-อุณหภูมิห้อง 26.5 °C

-อัตราการสกัด = $50/30 = 1.67 \text{ ml/min}$

ความหนาของเบด (cm)	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์ใน เบด(g)	ปริมาณCNSที่สกัด ได้(g)	%CNSที่สกัดได้ต่อ น้ำหนักเปลือกที่ใช้ใน เบด
1	2.809	0.708	25.205
2	5.453	1.349	24.737
3	8.214	1.991	24.237
4	10.906	2.539	23.282
5	13.663	3.106	22.733
6	16.388	3.738	22.809
7	19.201	4.030	20.987
8	21.700	4.486	20.673
9	24.562	4.503	18.333
10	27.413	4.818	17.564
11	30.154	4.975	16.498

ตาราง 28 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดในการสกัดแบบหยดกับ %CNSLที่ได้ต่อ

น้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

สภาพ -เวลาที่ใช้ในการสกัด 30 นาที

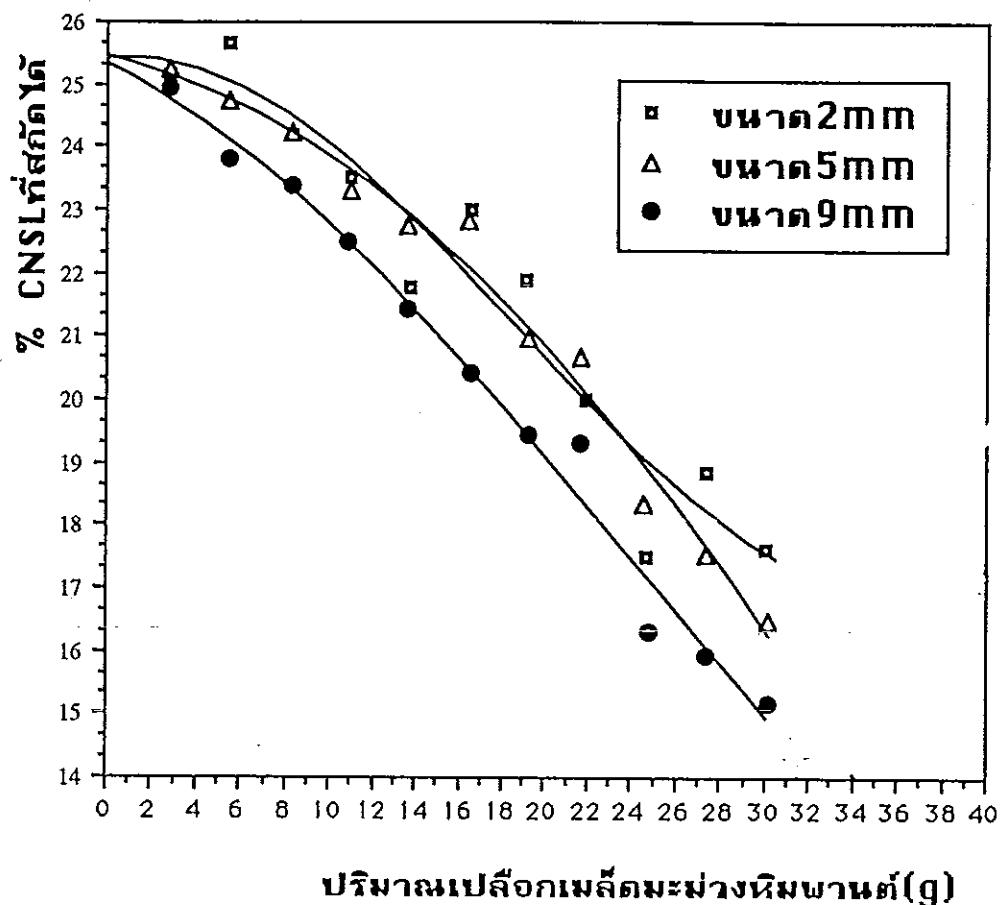
-เชกเซน 50 ml

-ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 9 mm

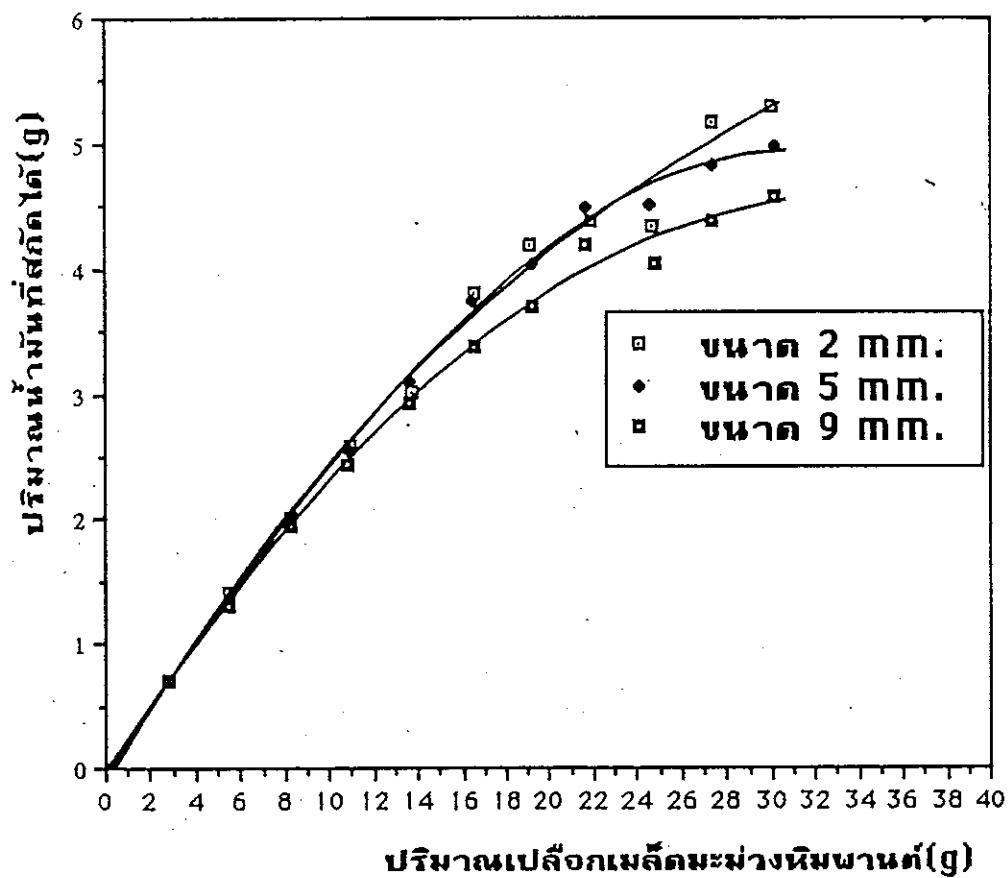
-อุณหภูมิห้อง 26.5 °C

-อัตราการสกัด = $50/30 = 1.67 \text{ ml/min}$

ความหนาของเบด (cm)	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์ใน เบด(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อ น้ำหนักเปลือกที่ใช้ใน เบด
1	2.837	0.707	24.921
2	5.472	1.306	23.815
3	8.286	1.939	23.401
4	10.857	2.443	22.502
5	13.615	2.917	21.425
6	16.487	3.365	20.411
7	19.155	3.703	19.468
8	21.674	4.189	19.327
9	24.790	4.045	16.317
10	27.400	4.369	15.945
11	30.136	4.571	15.168



รูป 23 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm ในการสกัดแบบหยดกับ %CNSL ที่สกัดได้ต่อหน่วยน้ำเปลือก 100 กรัม



รูป 24 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(g) 2, 5 และ 9 mm กับปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)

ตาราง 29 สมการความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดจากการสกัดแบบหยด(Y) กับ % CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือก (X) โดยใช้ข้อมูลจากตาราง 26, 27 และ 28

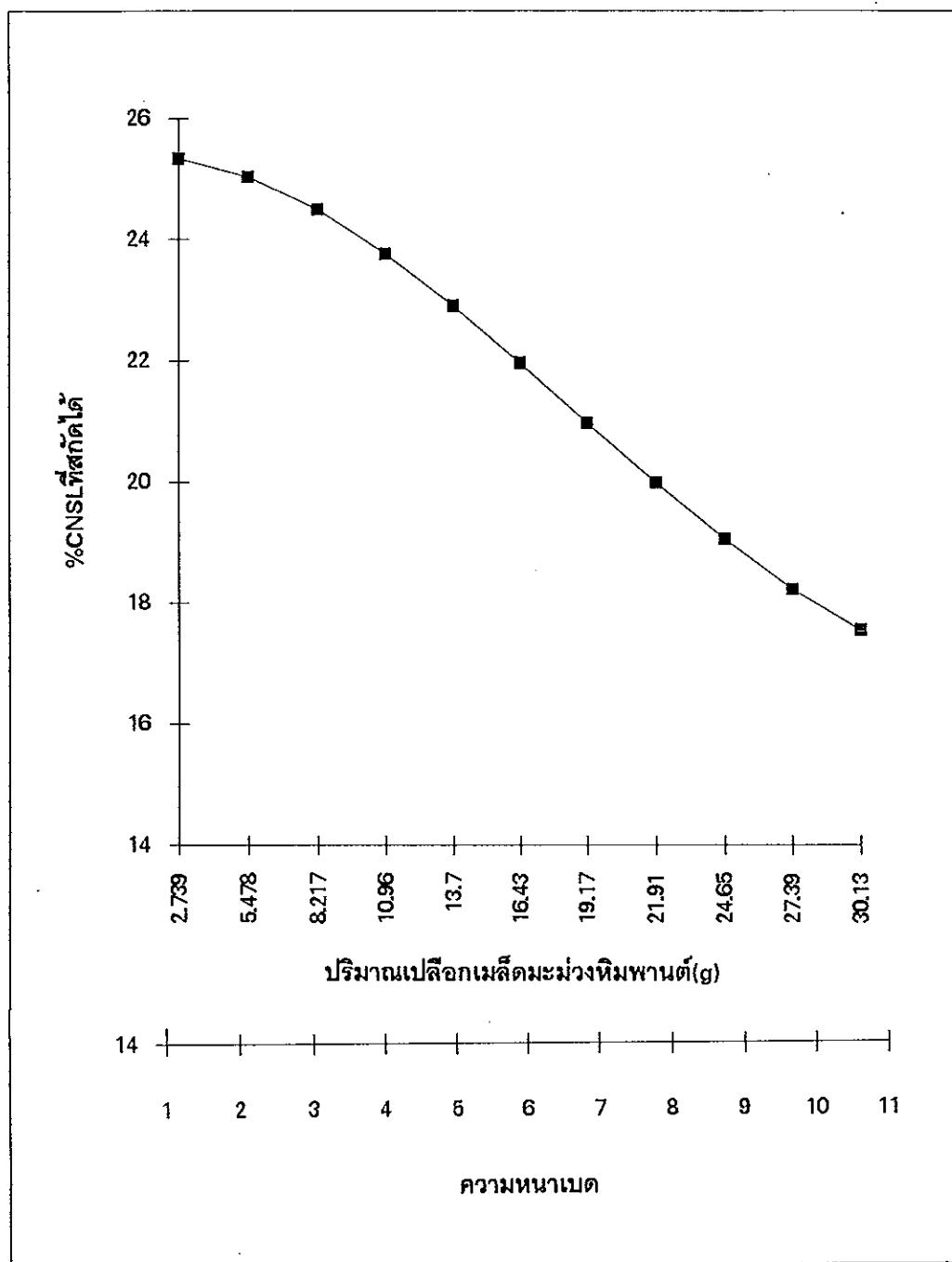
ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบด, g	สมการความสัมพันธ์	สัมประสิทธิ์สัมพันธ์ (r^2)
2	2.773–30.083	$Y = 25.391 + 4.0599 \times 10^{-2} X - 2.1422 \times 10^{-2} X^2 + 3.7496 \times 10^{-4} X^3$	0.923
5	2.809–30.154	$Y = 25.436 + 8.9458 \times 10^{-2} X - 6.7400 \times 10^{-3} X^2 + 1.2166 \times 10^{-5} X^3$	0.984
9	2.837–30.136	$Y = 25.338 + 0.18188 X - 8.5232 \times 10^{-3} X^2 + 1.0266 \times 10^{-4} X^3$	0.985

ตาราง 30 สมการความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดจากการสกัดแบบหยด(X) กับปริมาณCNSLที่สกัดได้(Y)โดยพิจารณาจากข้อมูลในตาราง 26, 27 และ 28

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบด, g	สมการความสัมพันธ์	สัมประสิทธิ์สัมพันธ์ (r^2)
2	2.773–30.083	$Y = -0.15275 + 0.31369 X - 6.1761 \times 10^{-3} X^2 + 5.8338 \times 10^{-5} X^3$	0.998
5	2.809–30.154	$Y = -5.2751 \times 10^{-2} + 0.26963 X - 1.9288 \times 10^{-3} X^2 - 5.0888 \times 10^{-5} X^3$	0.997
9	2.837–30.136	$Y = -7.8171 \times 10^{-2} + 0.28127 X - 4.5104 \times 10^{-3} X^2 + 7.7086 \times 10^{-6} X^3$	0.995

ตาราง 31 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ (X) กับ %CNSLที่สกัดได้ (Y) ที่อยู่ในจากขุบ 23 หรือจากสมการความสัมพันธ์ในตาราง 29 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

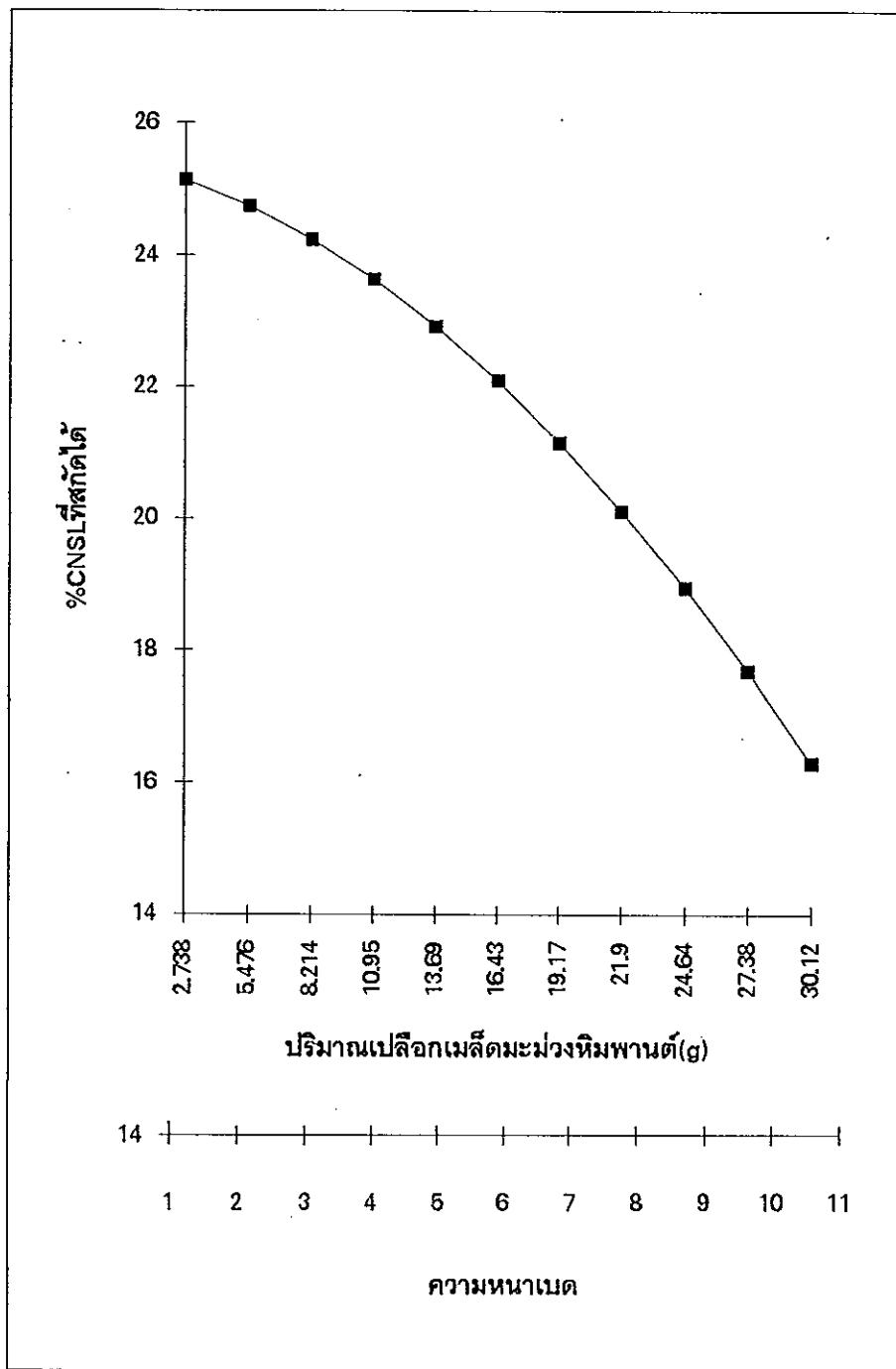
ความหนาของเบด(cm)	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในเบด(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือก
1	2.739	25.349
2	5.478	25.033
3	8.217	24.489
4	10.956	23.763
5	13.695	22.904
6	16.434	21.957
7	19.173	20.969
8	21.912	19.987
9	24.651	19.058
10	27.390	18.229
11	30.129	17.546



รูป 25 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในแต่ละเบด กับ %CNSL
ที่สกัดได้สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm โดยข้อมูลจากตาราง 31

ตาราง 32 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ (X) กับ %CNSLที่สกัดได้ (Y) ที่อ่านจากรูป 23 หรือจากสมการความสัมพันธ์ในตาราง 29 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

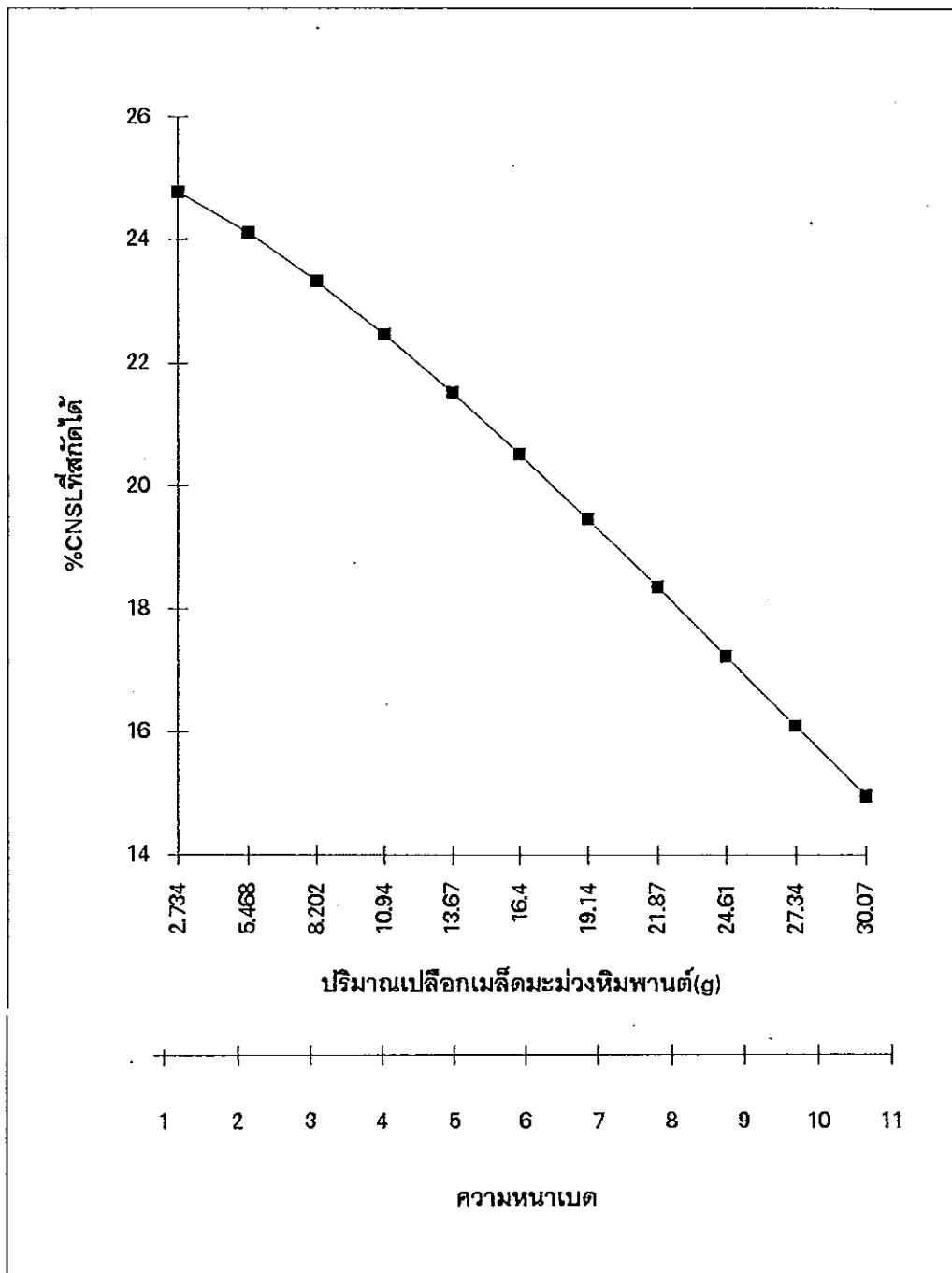
ความหนาของเบด(cm)	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในเบด(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือก
1	2.738	25.140
2	5.476	24.742
3	8.214	24.240
4	10.952	23.632
5	13.690	22.917
6	16.428	22.093
7	19.166	21.160
8	21.904	20.115
9	24.642	18.957
10	27.380	17.684
11	30.118	16.296



รูป 26 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เคลื่อนแต่ละเบดกับ %CNSL
ที่สกัดได้สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm โดยข้อมูลจากตาราง 32

ตาราง 33 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(X) กับ %CNSLที่สกัดได้(Y) ที่อ่านจากรูป 23 หรือจากสมการความสัมพันธ์ในตาราง 29 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ความหนาของเบด(cm)	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในเบด(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือก
1	2.734	24.779
2	5.468	24.105
3	8.202	23.329
4	10.936	22.464
5	13.670	21.521
6	16.404	20.514
7	19.138	19.455
8	21.872	18.357
9	24.606	17.232
10	27.340	16.092
11	30.074	14.952



รูป 27 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในแต่ละเบดกับ %CNSL
ที่สกัดได้สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm โดยข้อมูลจากตาราง 33

ตาราง 34 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณ CNS ที่สกัดได้ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยเบดละ 2.739 g

ลำดับเบด	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในเบดละละ(g)	ปริมาณ CNS ที่สกัดได้(g) (อ่านจากรูป 24 หรือพิจารณาจากสมการในตาราง 30)	ปริมาณ CNS ที่สกัดได้(g) ในแต่ละเบด	% CNS ที่สกัดได้ในแต่ละเบด (% w/w)
0	0	0		
1	2.739	0.661	0.661	24.13
2	5.478	1.390	0.729	26.62
3	8.217	2.040	0.650	23.73
4	10.956	2.619	0.579	21.14
5	13.695	3.135	0.516	18.84
6	16.434	3.593	0.458	16.72
7	19.173	4.002	0.409	14.93
8	21.912	4.369	0.367	13.40
9	24.651	4.701	0.332	12.12
10	27.390	5.005	0.296	10.81
11	30.129	5.288	0.283	10.33

ตาราง 35 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณ CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

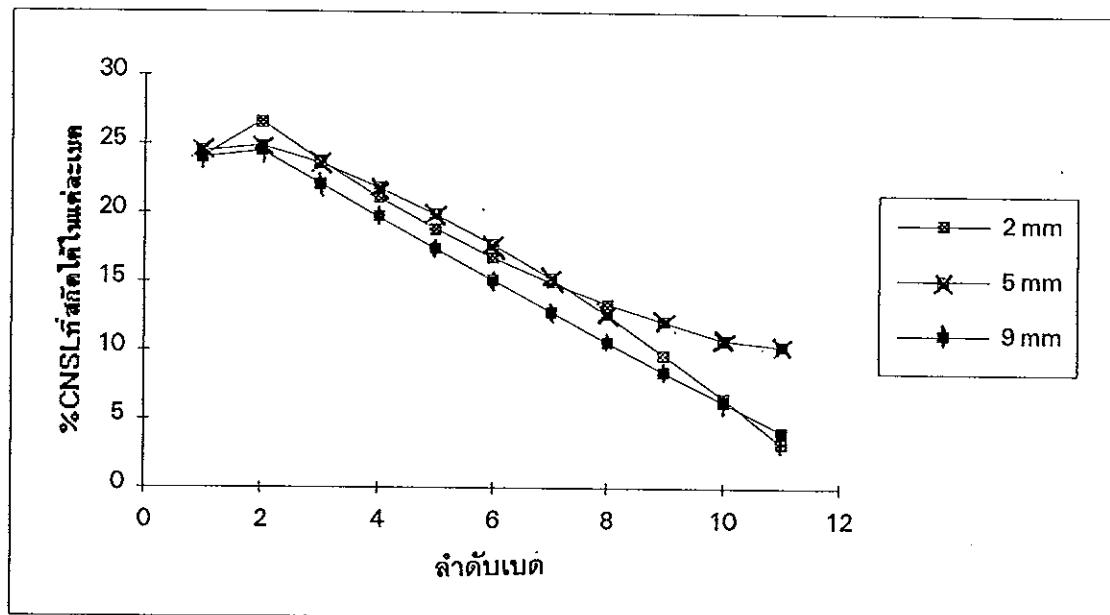
-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยเบดละ 2.738 g

ลำดับเบด	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในเบดละ(g)	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g) (อ่านจากรูป 24 หรือพิจารณาจากสมการในตาราง 30)	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g) ในแต่ละเบด	% CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบด (% w/w)
0	0	0		
1	2.738	0.670	0.670	24.47
2	5.476	1.358	0.680	24.84
3	8.214	2.004	0.646	23.59
4	10.952	2.602	0.598	21.84
5	13.690	3.146	0.544	19.87
6	16.428	3.630	0.484	17.68
7	19.166	4.048	0.418	15.27
8	21.904	4.393	0.345	12.60
9	24.642	4.658	0.265	9.679
10	27.380	4.839	0.180	6.574
11	30.118	4.927	0.088	3.214

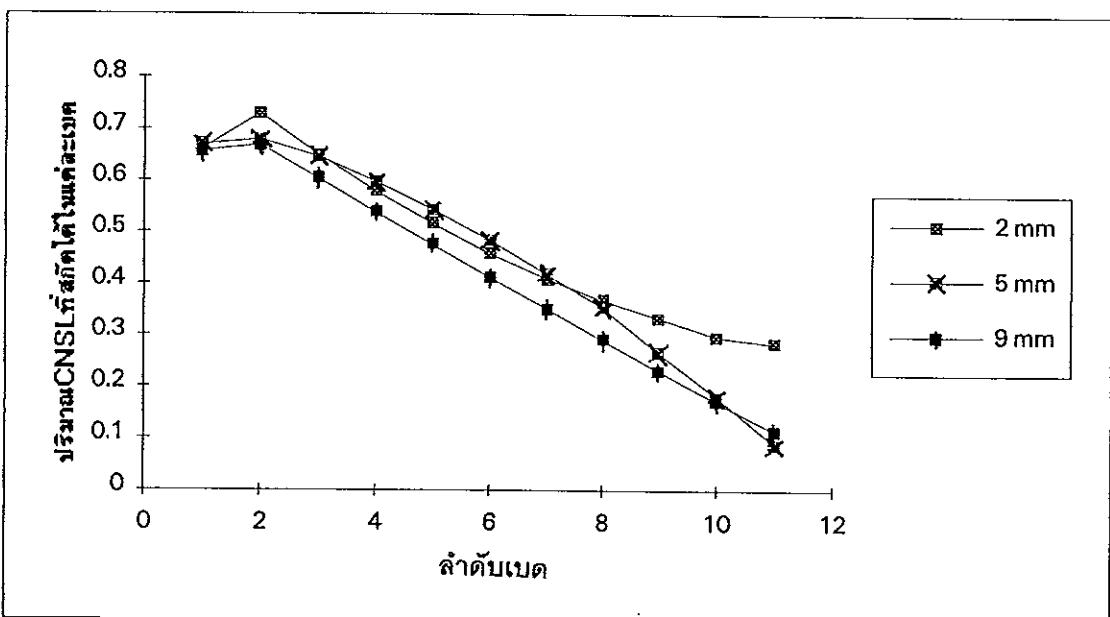
ตาราง 36 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณ CNSLที่สกัดได้ในแต่ละเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยเบตละ 2.734 g

ลำดับเบด	ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วง หิมพานต์เฉลี่ยในเบตละ(g)	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g) (อ่านจาก รูป 24 หรือพิจารณาจากสมการ ในตาราง 30)	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)ใน แต่ละเบด	% CNSLที่สกัดได้ในแต่ละ เบด (% w/w)
0	0	0		
1	2.734	0.657	0.657	24.03
2	5.468	1.326	0.669	24.47
3	8.202	1.930	0.604	22.09
4	10.936	2.468	0.538	19.68
5	13.670	2.944	0.476	17.41
6	16.404	3.356	0.412	15.07
7	19.138	3.707	0.351	12.84
8	21.872	3.997	0.290	10.61
9	24.606	4.227	0.230	8.41
10	27.340	4.398	0.171	6.25
11	30.074	4.511	0.113	4.13



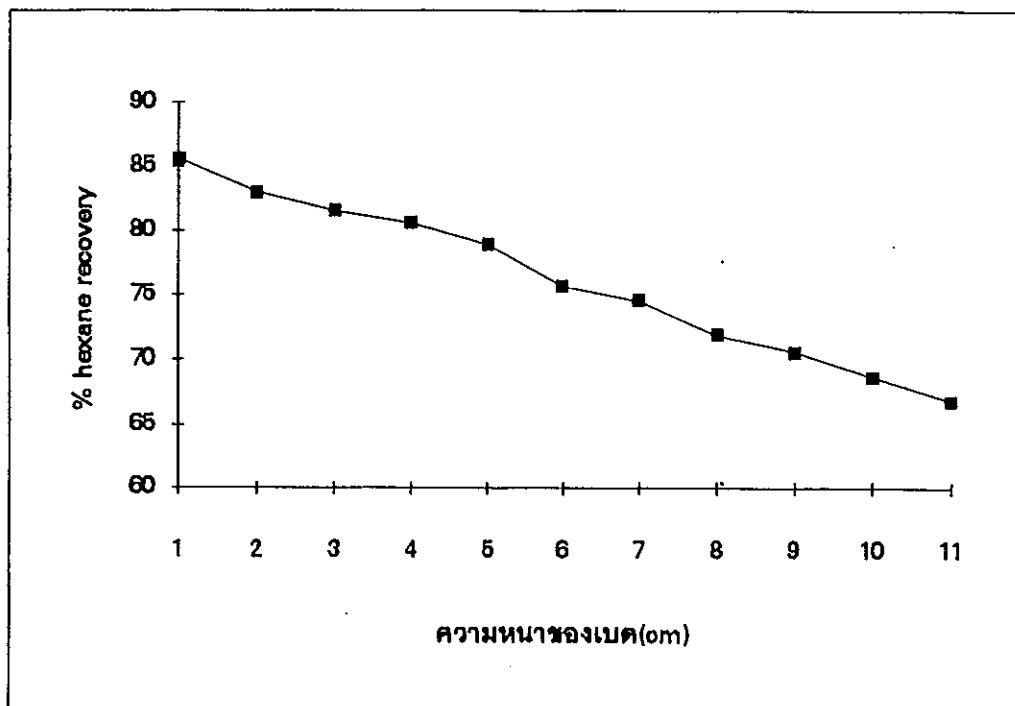
รูป 28 ความสัมพันธ์ระหว่างลำดับเบดกับ % CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบด (% w/w)



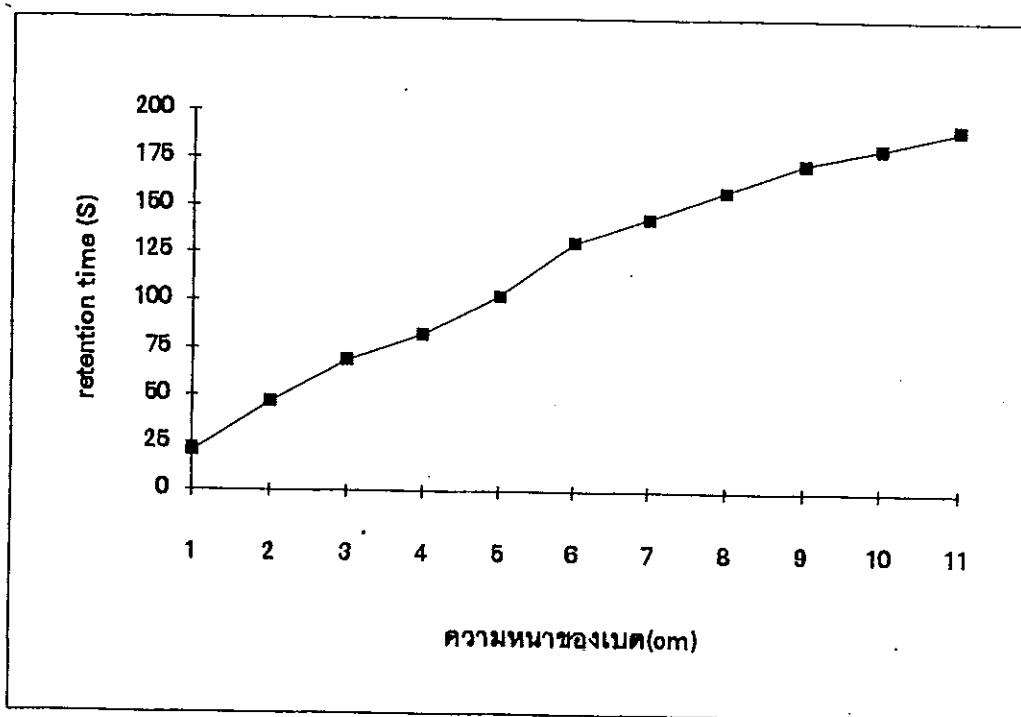
รูป 29 ความสัมพันธ์ระหว่างลำดับเบดกับปริมาณ CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบด (g)

ตาราง 37 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane recovery, % hexane retained และ retention time(s) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง
หิมพานต์ขนาด 2 mm

ความหนาของเบด(cm)	% hexane recovery	% hexane retained	% hexane รวมหลัง การซักด้วยน้ำ	% hexane ที่หายไป เนื่องจากกระบวนการ	retention time(S)
1	85.64	2.62	88.26	11.74	20.7
2	83.02	5.05	88.07	11.93	46.8
3	81.55	6.18	87.73	12.27	68.7
4	80.60	8.10	88.70	11.30	82.5
5	78.87	10.49	89.36	10.64	102.7
6	75.64	12.47	88.11	11.89	130.2
7	74.50	15.24	89.74	10.26	143.5
8	71.88	15.88	87.76	12.24	158.2
9	70.61	17.10	87.71	12.29	172.7
10	68.72	18.39	87.11	12.89	180.7
11	66.89	21.30	88.19	11.81	190.7



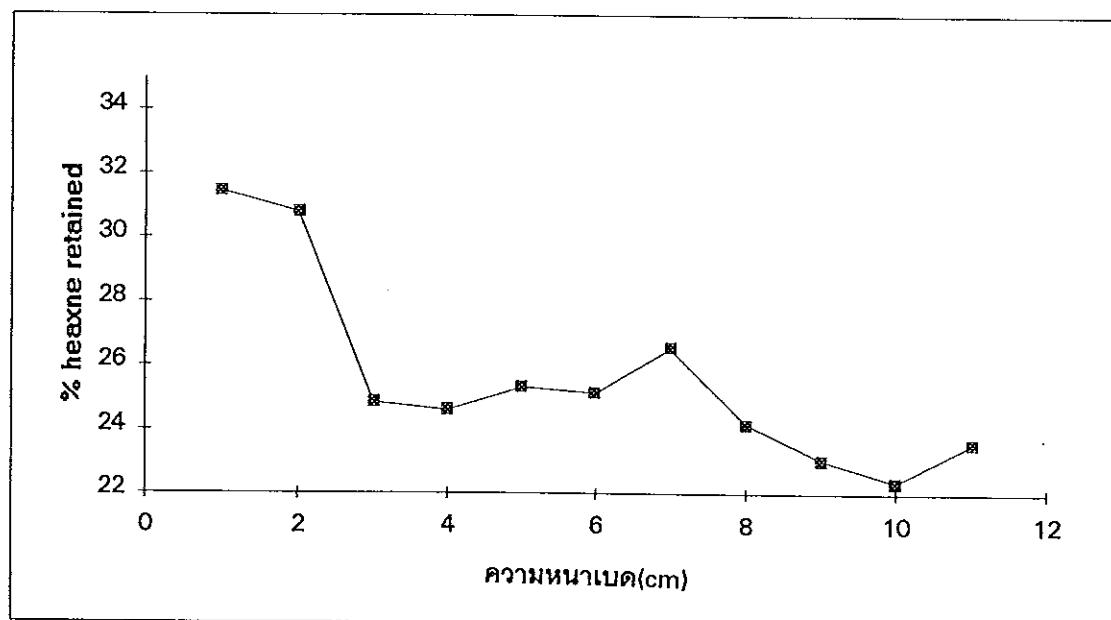
รูป 30 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ % hexane recovery สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm



รูป 31 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ retention time (S) สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 2mm

ตาราง 38 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ% hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

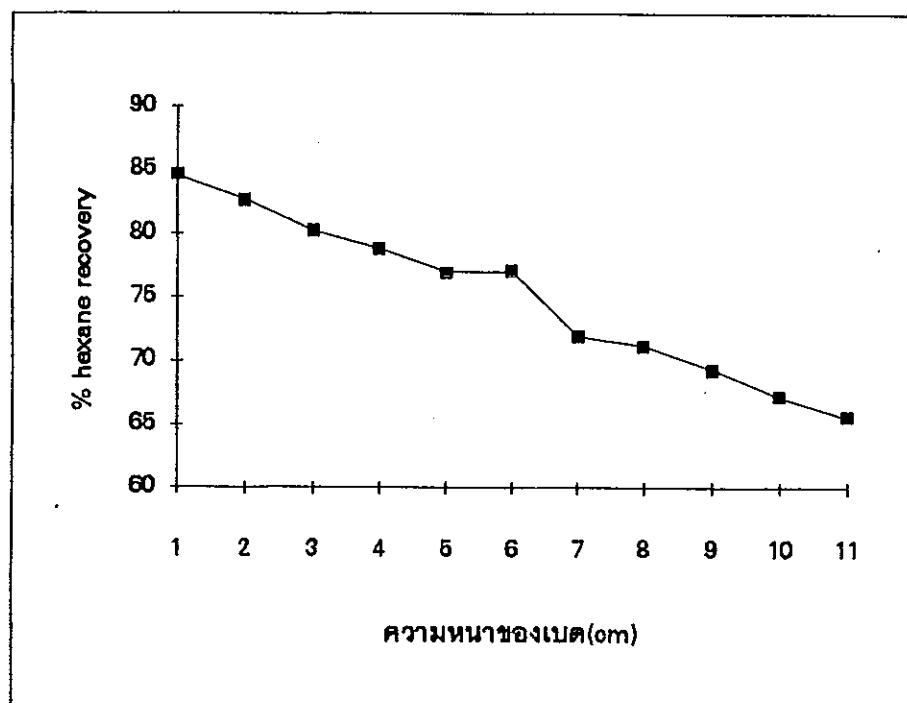
ความหนาเบด (cm)	% hexane retained (w.CNSL/W.Raw Material)
1	31.45
2	30.81
3	24.85
4	24.61
5	25.33
6	25.15
7	26.55
8	24.19
9	23.06
10	22.37
11	23.56



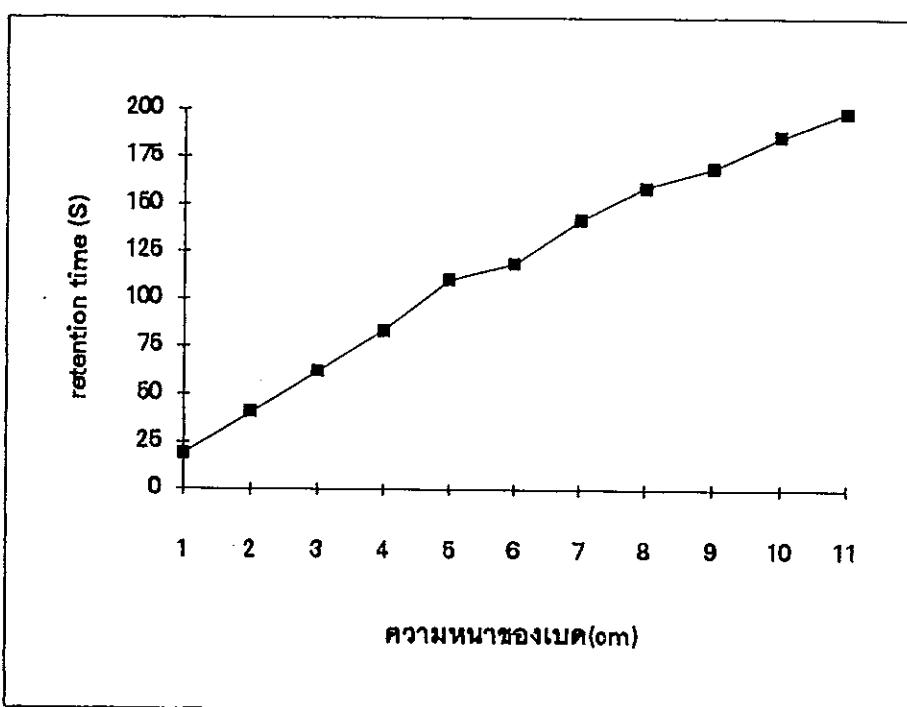
รูป 32 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ตาราง 39 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane recovery, % hexane retained และ retention time(s) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง
หิมพานต์ขนาด 5 mm

ความหนาของเบด(cm)	% hexane recovery	% hexane retained	% hexane รวมหลัง	% hexane ที่หายไป เนื่องจากกระบวนการ	retention time(S)
			การตกคัด		
1	84.52	3.11	87.63	12.37	19.3
2	82.63	5.28	87.91	12.09	40.6
3	80.20	7.53	87.73	12.27	61.9
4	78.84	9.13	88.70	11.30	83.5
5	77.00	10.90	87.90	12.10	110.2
6	77.01	12.64	89.65	10.35	118.7
7	71.93	15.63	87.56	12.44	141.3
8	71.20	15.80	87.00	13.00	158.9
9	69.32	18.16	87.48	12.52	168.9
10	67.17	20.41	87.58	12.42	185.3
11	65.58	21.80	87.38	12.62	198.6



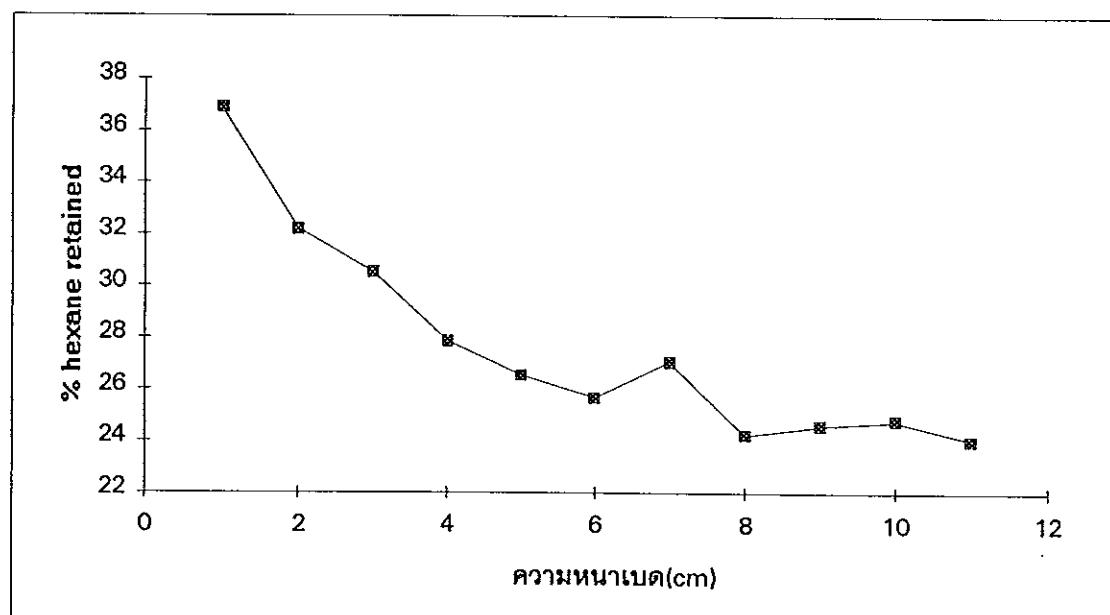
รูป 33 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ % hexane recovery สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 6 mm



รูป 34 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ retention time (S) สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 6 mm

ตาราง 40 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ% hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

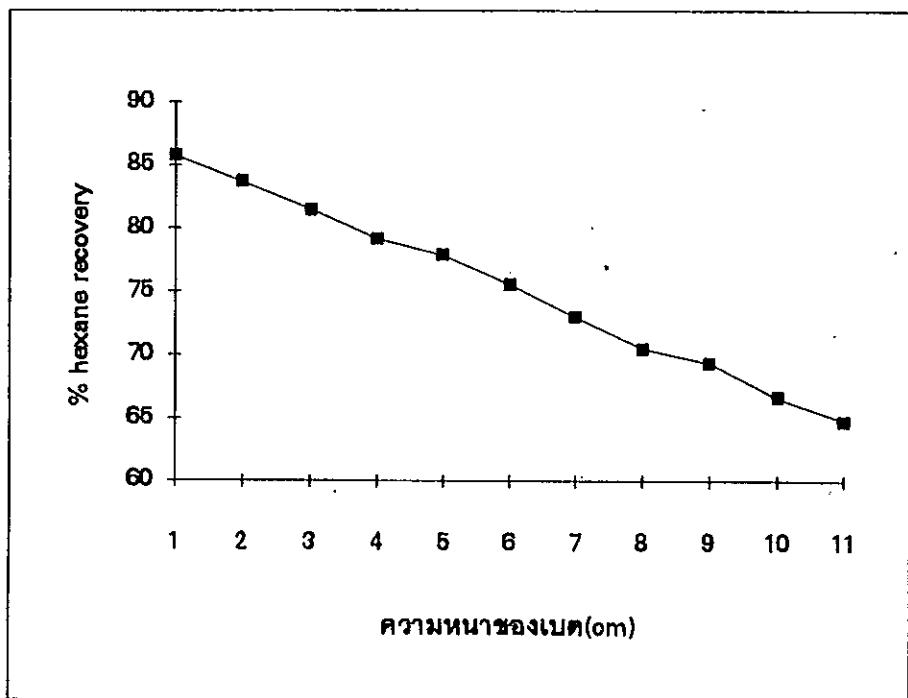
ความหนาเบด (cm)	% hexane retained (w.CNSL/W.Raw Material)
1	36.88
2	32.22
3	30.50
4	27.87
5	26.55
6	25.68
7	27.08
8	24.23
9	24.61
10	24.78
11	24.05



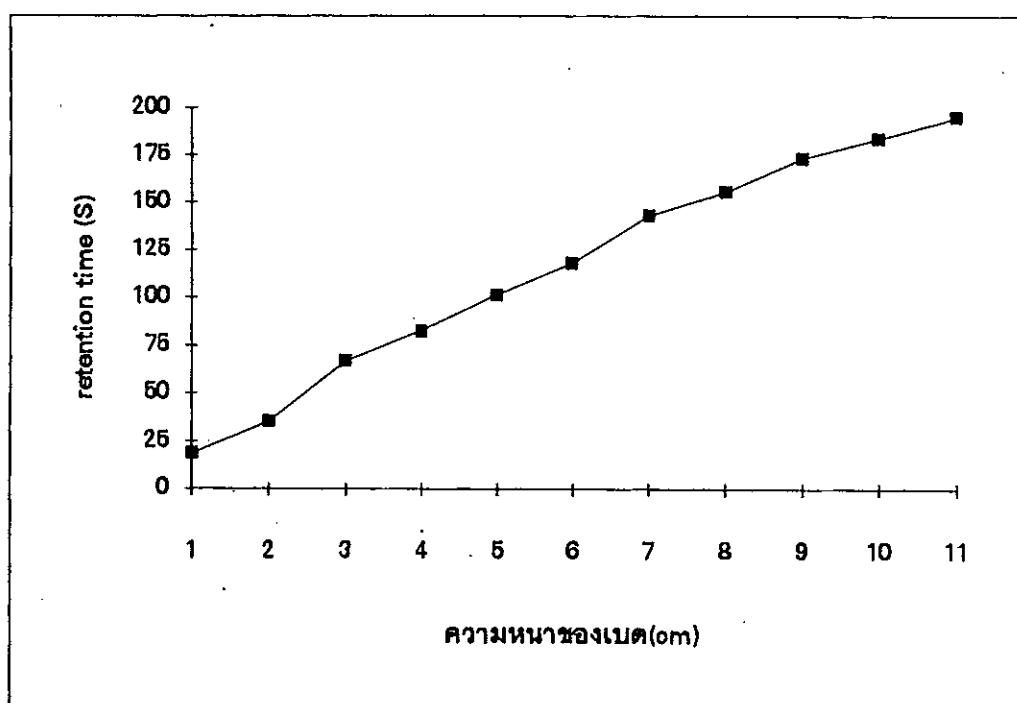
รูป 35 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ตาราง 41 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane recovery, % hexane retained และ retention time(s) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ความหนาของเบด(cm)	% hexane recovery	% hexane retained	% hexane รวมหลัง การสกัด	% hexane ที่หายไป เนื่องจากการระเหย	retention time(S)
1	85.72	3.05	88.77	11.23	18.7
2	83.68	5.37	89.05	10.95	35.4
3	81.52	7.89	89.41	10.59	66.9
4	79.16	9.28	88.44	11.56	82.9
5	77.81	11.13	88.94	11.06	101.6
6	75.57	13.57	89.14	10.86	118.1
7	72.96	15.23	88.19	11.81	143.0
8	70.53	17.14	87.67	12.33	155.2
9	69.38	18.27	87.65	12.35	173.6
10	66.62	21.58	88.20	11.80	183.7
11	64.83	23.50	88.33	11.67	194.8



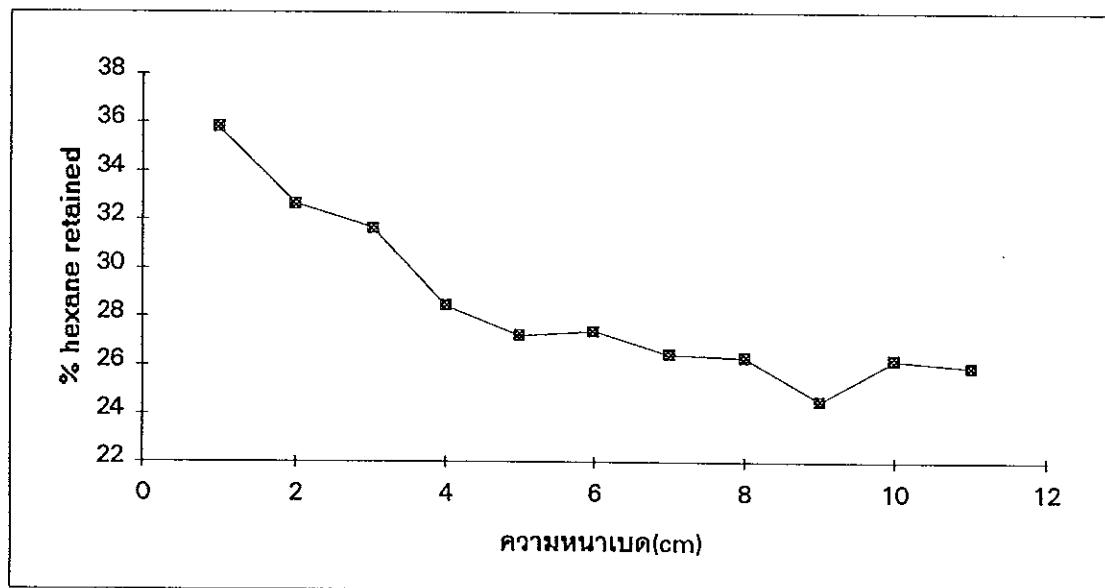
รูป 36 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบต(cm) กับ % hexane recovery สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm



รูป 37 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบต(cm) กับ retention time (S) สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ตาราง 42 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบดกับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ความหนาเบด (cm)	% hexane retained (w.CNSL/W.Raw Material)
1	35.78
2	32.68
3	31.68
4	28.44
5	27.21
6	27.40
7	26.46
8	26.32
9	24.52
10	26.21
11	25.95



รูป 38 ความสัมพันธ์ระหว่างความหนาของเบด(cm) กับ % hexane retained สำหรับเปลือกเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ตาราง 43 % CNSL ในสารผงสม CNSL กับเบนซินที่ออกจากเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm
-ปริมาณเบนซินที่ใช้เริ่มต้น 50 ml (33.23 g)

ความหนาเบด	ปริมาณ hexane retained(g)	ปริมาณ CNSL ที่สกัดได้ (g)	ปริมาณเบนซินที่ออก จากเบด(g)	%CNSL ในสารผงสม CNSL กับเบนซินที่ออก จากเบด(w/w)	%CNSL ในสารผงสม CNSL กับเบนซินที่สกัด ได้ในแต่ละเบด(w/w)
1	0.872	0.671	32.36	2.03	2.03
2	1.680	1.383	31.55	4.20	2.27
3	2.056	2.053	31.17	6.18	2.29
4	2.697	2.620	30.53	7.90	2.14
5	3.492	3.151	29.74	9.58	2.31
6	4.149	3.603	29.08	11.02	2.41
7	5.073	3.993	28.16	12.42	2.87
8	5.286	4.362	27.94	13.50	4.45
9	5.690	4.704	27.54	14.58	
10	6.119	5.000	27.11	15.57	
11	7.089	5.283	26.14	16.81	

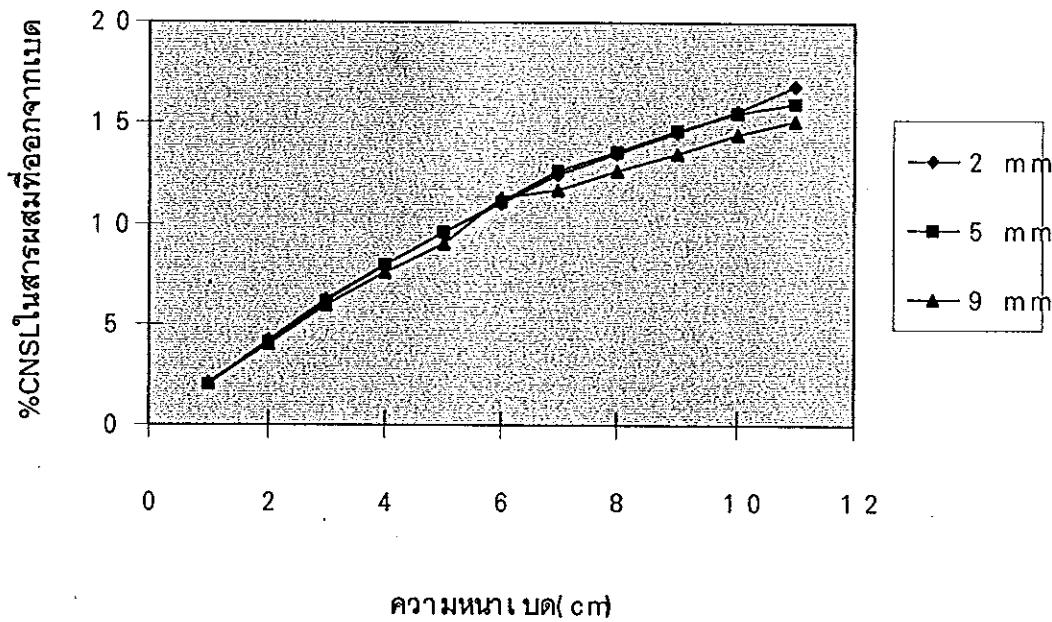
ตาราง 44 % CNSL ในสารผงสม CNSL กับเชกเซนที่ถูกแยกออกจากเบดสำหรับเปลี่ยนเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

-ปริมาณเชกเซนที่ใช้เข้มตัน 50 ml (33.23 g)

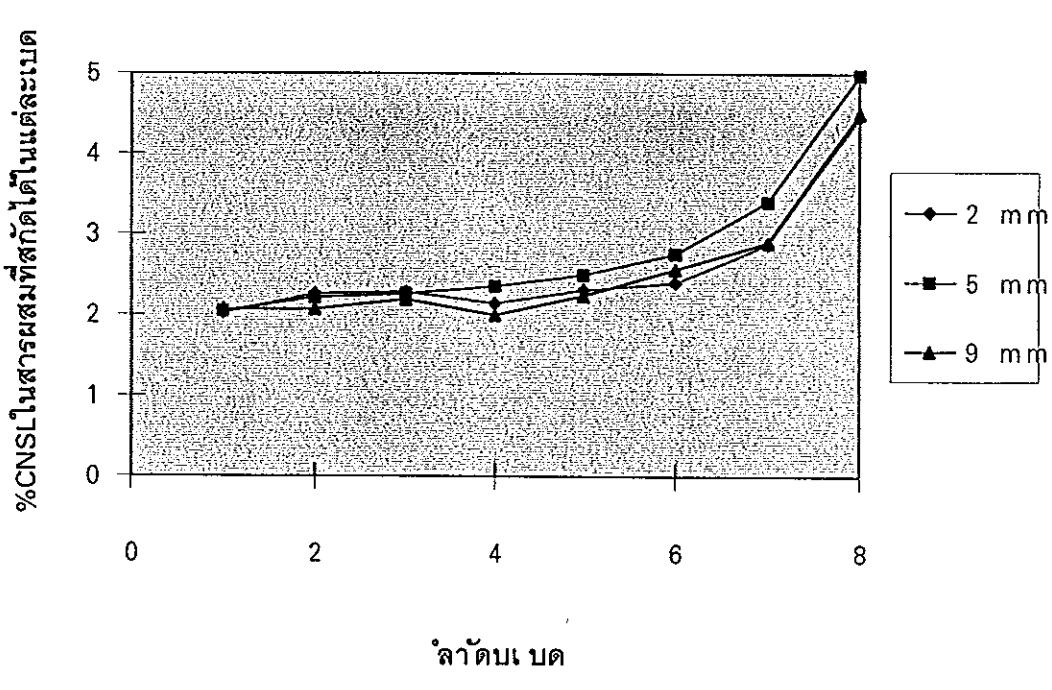
ความหนาเบด	ปริมาณ hexane retained(g)	ปริมาณ CNSL ที่สกัดได้ (g)	ปริมาณเชกเซนที่ถูก จากเบด(g)	%CNSL ในสารผงสม CNSL กับเชกเซนที่สกัด ได้ในแต่ละเบด(w/w)	%CNSL ในสารผงสม CNSL กับเชกเซนที่สกัด ได้ในแต่ละเบด(w/w)
1	1.036	0.670	32.19	2.04	2.04
2	1.757	1.358	31.47	4.14	2.21
3	2.505	2.004	30.73	6.12	2.26
4	3.040	2.602	30.19	7.93	2.35
5	3.628	3.146	29.60	9.61	2.49
6	4.208	3.630	29.02	11.12	2.76
7	5.200	4.048	28.03	12.62	3.41
8	5.258	4.393	27.97	13.57	4.97
9	6.044	4.658	27.19	14.63	
10	6.792	4.838	26.44	15.47	
11	7.255	4.927	25.98	15.94	

ตาราง 45 % CNSL ในสารผสม CNSL กับ เอกซานที่ถูกจากเบดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm
-ปริมาณเอกซานที่ใช้เริ่มต้น 50 ml (33.23 g)

ความหนาเบด	ปริมาณ hexane retained(g)	ปริมาณ CNSL ที่สกัดได้ (g)	ปริมาณเอกซานที่ถูก จากเบด(g)	%CNSL ในสารผสม CNSL กับ เอกซานที่ถูก จากเบด(w/w)	%CNSL ในสารผสม CNSL กับ เอกซานที่สกัด ได้ในแต่ละเบด(w/w)
1	1.015	0.684	32.215	2.08	2.08
2	1.788	1.327	31.442	4.05	2.07
3	2.625	1.947	30.605	5.98	2.18
4	3.088	2.454	30.142	7.53	2.01
5	3.704	2.935	29.526	9.04	2.24
6	4.517	3.368	28.713	11.25	2.56
7	5.069	3.709	28.161	11.64	2.90
8	5.704	3.978	27.526	12.63	4.49
9	6.079	4.240	27.151	13.51	
10	7.182	4.401	26.048	14.45	
11	7.821	4.513	25.409	15.08	



รูป 39 %CNSL ในสารผสมCNSL กับเยกเซนท์ออกซิเจนที่ออกจากการเบดรวม(พ/พ)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง
หิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm



รูป 40 %CNSL ในสารผสมCNSL กับเยกเซนท์สกัดได้ในแต่ละเบด(พ/พ)สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง
หิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm

จากตาราง 31 และรูป 25 ในการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm พบว่า เมื่อความหนาของเบดเพิ่มขึ้น %CNSL ที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ลดลง ผลการทดลองนี้เป็นไปในทำนองเดียวกับ ตาราง 32 และรูป 26 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm และตาราง 33 และรูป 27 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm อย่างไรก็ตามจะเห็นว่า ที่ความหนาเบดเดียวกันขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์น้อยกว่าจะให้ผลได้ CNSL สูงกว่า ทั้งนี้ เพราะผิวสัมผัสระหว่างอนุภาคของแข็งกับตัวทำละลายสูงกว่า

ในการเลือกความหนาเบดที่เหมาะสมจากการสกัด CNSL แบบหยดน้ำ พิจารณาได้จากตาราง 34, 35, 36 และรูป 28 จะเห็นว่า สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แต่ละขนาด เมื่อ ลำดับเบดสูงขึ้น %CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบดลดลง อย่างไรก็ตามในที่นี้เลือก ความหนาเบดเพียง 4 cm เท่านั้น เนื่องจากให้ %CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบดประมาณ 20-27 % ต่อน้ำหนักเปลือก (นั่นคือสามารถสกัด CNSL ออกมากได้ 60-80%) ถ้าใช้ความหนาเบดมากกว่านี้ผลได้ในแต่ละเบดจะน้อยเกินไป

ในการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 cm โดยใช้ความหนาเบดร่วม 4 cm พบว่าให้ผลได้ CNSL 23.76, 23.63 และ 22.46 % ตามลำดับ (ตาราง 31, 32, 33 หรือรูป 25, 26, 27 ตามลำดับ)

พิจารณา % hexane recovery และ % hexane retained กับความหนาของเบดพบว่า เมื่อ ความหนาของเบดเพิ่มขึ้น % hexane recovery ลดลง ทั้งนี้ เพราะ % hexane retained เพิ่มขึ้น อย่างไรก็ตามเนื่องจากได้ดำเนินการทดลองในระบบเปิด จึงมีเอกซ์趁หายไปเนื่องจากการระเหย 10-13 % ส่วน retention time จะเพิ่มขึ้นเมื่อความหนาเบดเพิ่มขึ้นและค่อนข้างเป็นเส้นตรง อย่างไรก็ตามที่ความหนาเบดมากขึ้น การเพิ่มของ retention time จะน้อยลง ซึ่งอาจจะเนื่องมาจากการยุบตัวของเบดระหว่างการสกัด (ตาราง 37, 38 และรูป 30, 31, 32 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm, ตาราง 39, 40 และรูป 33, 34, 35 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm และตาราง 41, 42 และรูป 36, 37, 38 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm) เมื่อพิจารณาเฉพาะที่ความหนาเบด 4 cm จะได้ % hexane recovery 79-80 %, % hexane retained 24-36 % และ retention time 82-84 s โดยที่ค่าเหล่านี้ไม่ขึ้นอยู่กับขนาดวัตถุ ดิบ ซึ่งอาจจะเนื่องมาจากการความต่างของขนาดวัตถุดิบไม่มากพอ

นอกจากนี้พบว่า %CNSL ในสารผสม CNSL กับเอกซ์趁ที่ออกจากการเบดรวมสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ทุกขนาด มีค่าเพิ่มขึ้น (ตาราง 43, 44, 45 และรูป 39) หรือ %CNSL ในสารผสม

CNSL กับเอกชนที่สกัดได้ในแต่ละเบดเพิ่มขึ้น(รูป 40) ทั้งนี้ เพราะปริมาณเอกชนน้อยลงหรือความเข้มข้นของ CNSL ในสารผสมมากขึ้น ทำให้ประสิทธิภาพในการสกัดลดลง

ตาราง 46 ความเข้มข้น CNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดในเบคนิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

สภาวะ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm, ปริมาณเชกเซน 50 ml

-อัตราการไหล(flow rate) 1.67 ml/min, อุณหภูมิห้อง 25.0 °C

-ความหนาเบด 4 cm(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10.955 g)

-retention time หรือ t_f จากการทดลองมีค่าเป็น 93.77 S

เวลาการสกัด(t), s	ความเข้มข้นCNSL (y_{out}), g/cm ³	$S = \frac{(y_{out} - Mx_0)}{(y_{in} - Mx_0)}$ $M \approx 1, y_{in} = 0 g/cm^3$ $x_0 = 0.5095 g/cm^3$	$\theta = \frac{t - t_f}{t_f}$	$1 - S = y_{out}/Mx_0$
237.49	0.1525	0.7007	1.5327	0.2993
381.20	0.0875	0.8283	3.0653	0.1717
524.91	0.0575	0.8871	4.5978	0.1129
668.62	0.0585	0.8852	6.1304	0.1148
812.34	0.0378	0.9258	7.6631	0.0742
956.05	0.0293	0.9425	9.1957	0.0575
1099.76	0.0245	0.9519	10.7283	0.0481
1243.47	0.0230	0.9549	12.2609	0.0451
1387.19	0.0177	0.9653	13.7935	0.0347
1530.90	0.0163	0.9680	15.3261	0.0320
1674.61	0.0138	0.9729	16.8587	0.0271
1818.32	0.0135	0.9735	18.3913	0.0265

ตาราง 47 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดในเบตันิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

สภาวะ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm, ปริมาณแยก เช่น 50 ml

-อัตราการไหล(flow rate) 1.67 ml/min, อุณหภูมิห้อง 25.0 °C

-ความหนาเบต 4 cm(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10.974 g)

-retention time หรือ t_f จากการทดลอง มีค่าเป็น 79.04 S

เวลาการสกัด(t), s	ความเข้มข้น CNSL (y_{out}), g/cm ³	$S = \frac{(y_{out} - Mx_0)}{(y_{in} - Mx_0)}$ $M \equiv 1, y_{in} = 0 \text{ g/cm}^3$ $x_0 = 0.5095 \text{ g/cm}^3$	$\theta = \frac{t - t_f}{t_f}$	y_{out}/Mx_0
222.75	0.1408	0.7237	1.8182	0.2763
366.47	0.0736	0.8555	3.6365	0.1445
510.18	0.0421	0.9174	5.4547	0.0826
653.89	0.0364	0.9286	7.2729	0.0715
797.60	0.0317	0.9378	9.0911	0.0622
941.32	0.0241	0.9527	10.9094	0.0473
1085.03	0.0186	0.9635	12.7276	0.0366
1228.74	0.0167	0.9672	14.5458	0.0328
1372.46	0.0163	0.9680	16.3641	0.0320
1516.17	0.0147	0.9711	18.1823	0.0288
1659.88	0.0112	0.9780	20.0005	0.0220
1803.59	0.0102	0.9800	21.8187	0.0200

ตาราง 48 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบหยดในเบนдин์สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

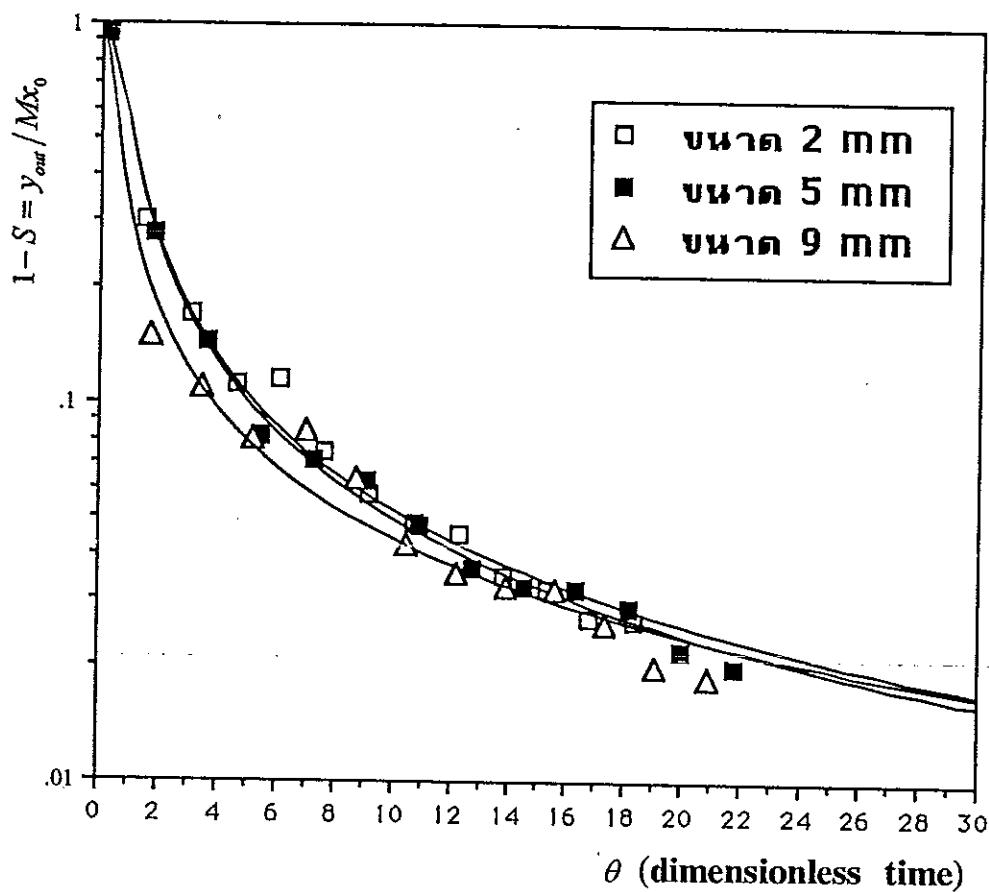
สภาวะ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm, ปริมาณเชกเซน 50 ml

-อัตราการไหล(flow rate) 1.67 ml/min, อุณหภูมิห้อง 26.0 °C

-ความหนาเบด 4 cm(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10.927 g)

-retention time หรือ t_f จากการทดลองมีค่าเป็น 82.63 s

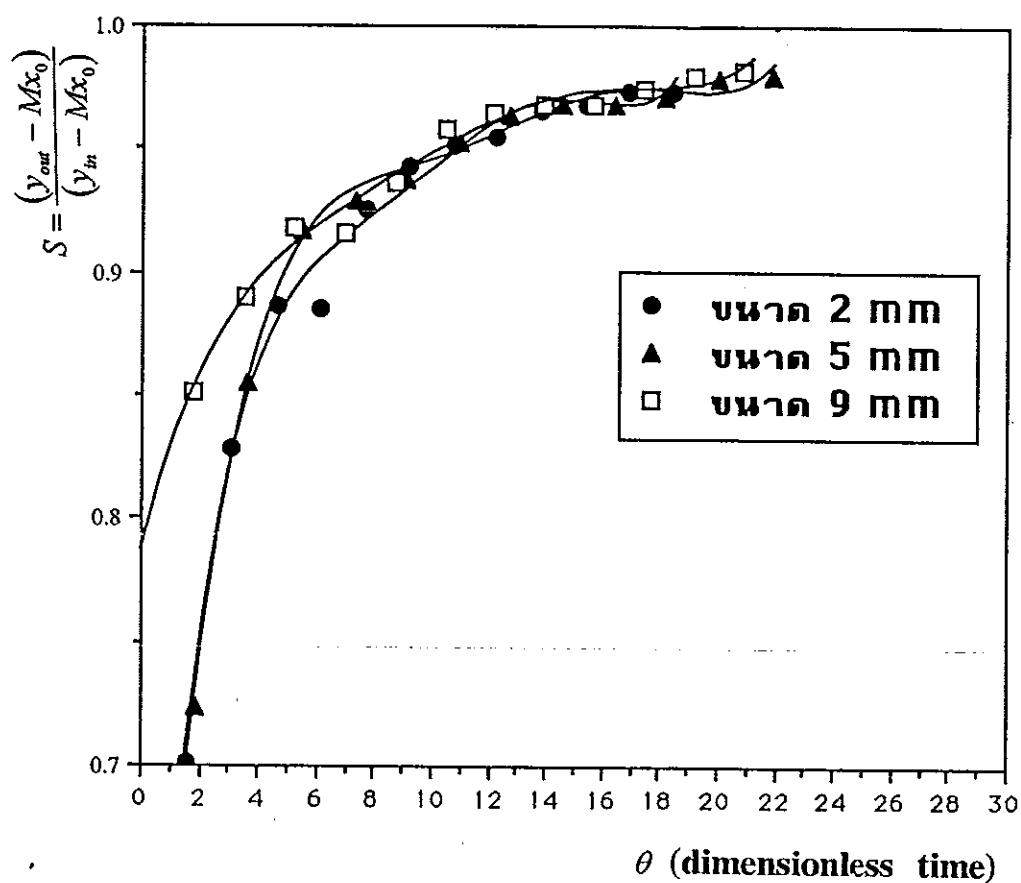
เวลาการสกัด(t), s	ความเข้มข้น CNSL (y_{out}), g/cm ³	$S = \frac{(y_{out} - Mx_0)}{(y_{in} - Mx_0)}$ $M \equiv 1, y_{in} = 0 \text{ g/cm}^3$ $x_0 = 0.5095 \text{ g/cm}^3$	$\theta = \frac{t - t_f}{t_f}$	$1 - S = y_{out} / Mx_0$
226.35	0.0758	0.8512	1.7393	0.1488
370.06	0.0563	0.8895	3.4785	0.1105
513.77	0.0415	0.9185	5.2177	0.0815
657.49	0.0430	0.9156	6.9570	0.0844
801.20	0.0323	0.9366	8.6962	0.0634
944.91	0.0214	0.9580	10.4354	0.0420
1088.62	0.0179	0.9649	12.1746	0.0351
1232.34	0.0167	0.9672	13.9140	0.0328
1376.05	0.0163	0.9680	15.6532	0.0320
1519.76	0.0133	0.9739	17.3924	0.0261
1663.47	0.0103	0.9798	19.1316	0.0202
1807.19	0.0095	0.9814	20.8709	0.0186



รูป 41 ความสัมพันธ์ระหว่าง θ (dimensionless time) กับ $1 - S = y_{out}/Mx_0$ สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5, และ 9 mm

ตาราง 49 สมการความสัมพันธ์ระหว่าง $1-S = y_{out}/Mx_0$ กับ θ จากการทดลองการสกัด CNSแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm

ขนาดเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ			
	logarithmic regression	regression coefficient (r^2)	exponential regression	regression coefficient (r^2)
2	$(1-S) = 0.53730\theta^{-1.0152}$	0.977	$(1-S) = 0.24976 \times 10^{-5.9214} \exp(-2\theta)$	0.942
5	$(1-S) = 0.53118\theta^{-1.0320}$	0.990	$(1-S) = 0.19815 \times 10^{-4.9606} \exp(-2\theta)$	0.912
9	$(1-S) = 0.31935\theta^{-0.86566}$	0.928	$(1-S) = 0.15630 \times 10^{-4.6346} \exp(-2\theta)$	0.970



รูป 42 ความสัมพันธ์ระหว่าง θ (dimensionless time) กับ $S = \frac{(y_{out} - Mx_0)}{(y_{in} - Mx_0)}$ (dimensionless concentration) สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5, และ 9 mm

จากตาราง 46 และตาราง 14 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm ตาราง 47 และตาราง 15 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm และตาราง 48 และตาราง 16 สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm จะเห็นว่าที่เวลาการสกัดเดียวกันหรือใกล้เดียวกัน การสกัดแบบเชือร์อมกับมีการเรียบจำกัดให้ความเข้มข้น CNSL (y_{out}) ถูกลowering มากกว่าการสกัดแบบหยดในเบดนิ่ง ทั้งนี้เพื่อการสกัดแบบหยดไม่มีการผสมกลับ(back mixing)เกิดขึ้น เนื่องจากเป็นการไหลด้วยแรงโน้มถ่วง ซึ่งอาจถือได้ว่าเสมือนเป็นการไหลแบบพลัก(plug flow)นั่นเอง

พิจารณาสมการของ Rosen(1952)

$$S = 0.5[1 + erf[F(\beta\theta - 1)]]. \quad (26)$$

สมการนี้ใช้ได้ก็ต่อเมื่อ $\tau_f > 50$ โดยที่

$$\tau_f = \frac{D_s t_f}{a^2}$$

พิจารณา D_s ของขนาดวัตถุดิบต่างๆ กันดังตาราง 50

พิจารณา τ_f ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างกันดังตาราง 51

จากตาราง 51 พบว่า τ_f ส่วนใหญ่มีค่าน้อยกว่า 0.1 สอดคล้องกับรายงานของ Schwartzberg(1983)ซึ่งกล่าวว่า ในการชะล้างของเบดนิ่งส่วนใหญ่ τ_f มักมีค่าน้อยกว่า 1.0 และปอยครั้งที่มีค่าน้อยกว่า 0.1 ดังนั้นจึงใช้สมการที่ (26) ไม่ได้และสมการแก้ปัญหาเพื่อจะให้ได้ค่า S จะมีความซับซ้อนและยุ่งยากมาก Rosen(1954)กล่าวว่าที่ τ_f น้อยๆ ข้อมูลเกี่ยวกับค่า S มีอยู่น้อย

สมการที่ (26) นี้มีลักษณะกราฟเป็นแบบซิกมอยดอล(sigoidal)อย่างไรก็ตามค่า S และ θ จากการทดลองมักไม่มีลักษณะเป็นซิกมอยดอล ซึ่ง Schwartzberg(1983)รายงานว่า การขาดความสอดคล้องนี้ สาเหตุใหญ่อาจเป็นมาจากการความไม่คงที่ของการแทนที่สาร(unstable displacement) รูปร่างของกราฟที่ได้จากการทดลองขึ้นอยู่อย่างมากกว่า เมื่อเริ่มต้นน้ำเบดที่ใช้ถูกเติมเต็มด้วยส่วนสกัดที่สมดุลกับของแข็งที่จะสกัดหรือไม่ และขึ้นอยู่กับว่าการป้อนส่วนสกัดเป็นการป้อนจากบนลงล่าง(downflow)หรือจากล่างขึ้นบน(upflow) กราฟทั่วไปจะเป็น $(1-S)$ กับ θ แสดงในรูป 41

เมื่อเบดเริ่มต้นไม่ถูกเติมเต็มด้วยส่วนสกัดและถ้ากราฟความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ ลดลงแบบเอ็กซ์โพเนนเชียล(exponential)ดังแสดงในรูป 41 โดยมีจุดเริ่มต้นที่ $\theta = 0$ จะได้ว่า

$$(1-S) = (1-S_0) \exp[-(1-S_0)\beta\theta]. \quad (69)$$

ยิ่งไปกว่านั้นค่าสูงสุดของ $(1 - S_0)$ เป็นไปตามสมการ

ตาราง 50 ค่า D_s ที่ความเข้มข้นของເອົກແຫວຼກຕ່າງໆກັນສໍາຮັບປັບສືອກເມລືດມະນຸງທຶນພານີ

ขนาด 2, 5 และ 9 mm

ขนาดเปลือก เม็ดดมมะม่วง หิมพานต์, mm	ความเข้มข้น CNSL ที่ สกัดได้ (γ_{out}), g/cm ³ (จากตาราง 46, 47, 48)	D_s (m ² /S)
2	0.0135-0.0718	3.67×10^{-11} (ประมาณอกซ์วงโดยใช้ตาราง 14 หรือรูป 9)
	0.0719-0.1027	3.67×10^{-11} - 6.16×10^{-13} (คำนวนจากตาราง 17)
	0.1028-0.1525	4.33×10^{-14} (ประมาณอกซ์วงโดยใช้ตาราง 14 หรือรูป 9)
5	0.0102-0.0711	5.10×10^{-11} (ประมาณอกซ์วงโดยใช้ตาราง 15 หรือรูป 9)
	0.0712-0.1010	5.10×10^{-11} - 2.76×10^{-13} (คำนวนจากตาราง 17)
	0.1011-0.1408	8.72×10^{-14} (ประมาณอกซ์วงโดยใช้ตาราง 15 หรือรูป 9)
9	0.0095-0.0697	1.50×10^{-10} (ประมาณอกซ์วงโดยใช้ตาราง 16 หรือรูป 9)
	0.0698-0.1005	1.50×10^{-10} - 2.77×10^{-13} (คำนวนจากตาราง 17)

ค่าเอ็กซ์ปONENT (exponent) ใน (70) มีค่าเท่ากับ

$$(-vB\tau_f/\beta)$$

โดยที่ γ : ดัชนีรูปทรง(geometric index) ซึ่งมีค่าเป็น 1 สำหรับแผ่นแบน 2 สำหรับทรงกรวยและ 3 สำหรับทรงกลม

$$\beta : M\varepsilon/(1-\varepsilon)$$

ϵ : ความพรุนระหว่างอนุภาค (interparticle porosity)

ตาราง 51 ค่า r_s ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm

ขนาด, mm	D_s (m ² /S)	τ_f (S)	a (m)	$\tau_f = \frac{D_s t_f}{a^2}$
2	$3.67 \times 10^{-11} - 4.33 \times 10^{-14}$	93.77	0.15×10^{-3}	0.1557-0.0002
5	$5.10 \times 10^{-11} - 8.72 \times 10^{-14}$	79.04	0.21×10^{-3}	0.0893-0.0002
9	$1.50 \times 10^{-10} - 2.77 \times 10^{-13}$	82.63	0.56×10^{-3}	0.0395-0.0001

Schwartzberg(1983)รายงานว่า เมื่อไม่มีการผสมกลับ(back mixing)และไม่มีการแพร่ตามแนวแกน(axial dispersion)เกิดขึ้น ค่า $(1-S_0)$ จะมีค่าเท่ากับ $(1-S_0)_{\max}$ ดังนั้นหากผลการทดลองของการสกัดแบบหยดในเบตันนี้จะได้

$$(1-S)_{\max} = (1 - S_0) = 1 - \left(-vBi\tau_f / \beta \right) = 1 + vBi\tau_f / \beta \quad \dots \dots \dots (71)$$

หันนี้เนื่องจากในการสกัดแบบหยดจากการทดลองนั้น การไหลของตัวทำละลายเป็นการไหลเนื่องจากแรงโน้มถ่วงจึงไม่มีการผสมกลับเกิดขึ้น และถือว่ามีการแพร่ตามแนวแกนเกิดขึ้นน้อย(ความเร่งของการไหลของตัวทำละลายเนื่องจากแรงโน้มถ่วงมีค่า $9.81 \text{ m}^2/\text{s}$ ในขณะที่ค่าการแพร่ตามแนวแกนมีค่าประมาณ $10^{-10}-10^{-14} \text{ m}^2/\text{s}$ (ประมาณจากตาราง 50) ดังนั้นในที่นี้จะได้

$$(1-S) = \left(1 + vBi\tau_f/\beta\right) \exp\left[-\left(1 + vBi\tau_f/\beta\right)\beta\theta\right] \dots \dots \dots (72)$$

โดยที่ $\nu = 1$ สำหรับแผ่นแบบ

$$Bi = k_r Ma / D_c$$

$$\tau_f = D_s t_f / a^2$$

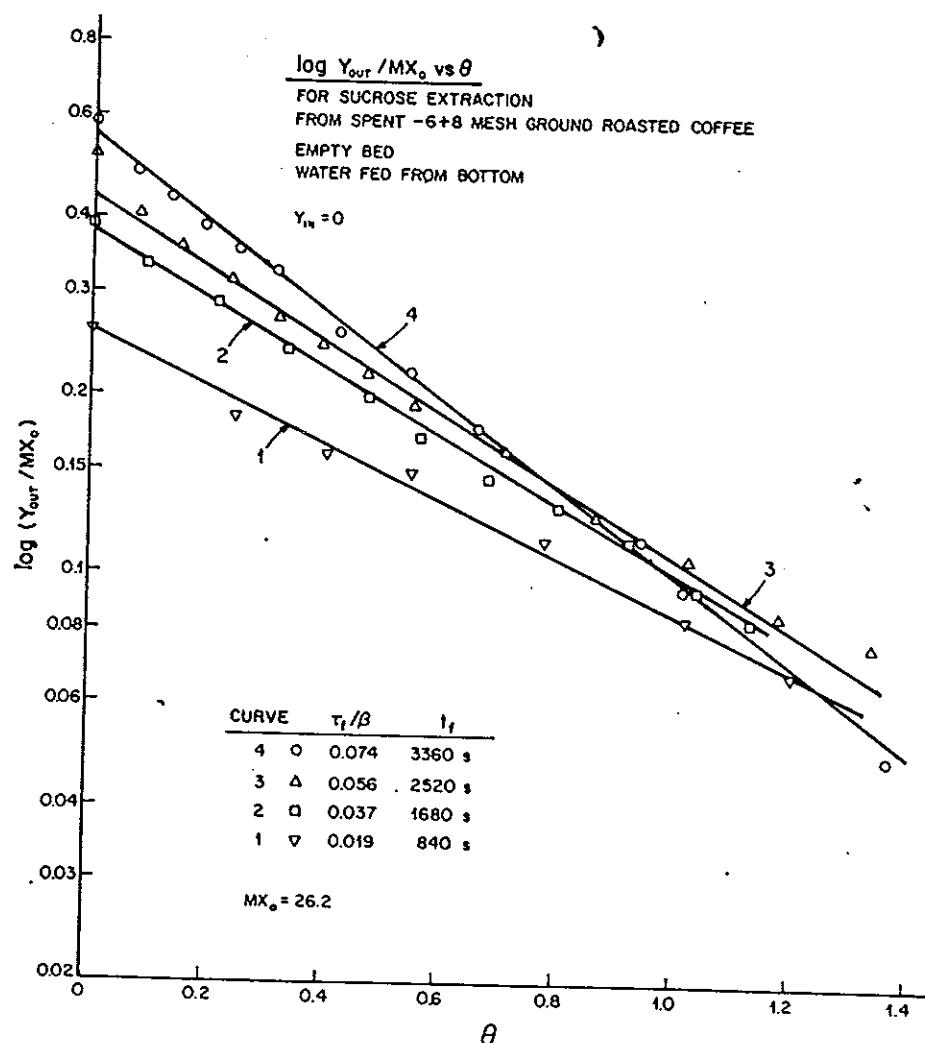
$$\beta = M\varepsilon / 1 - \varepsilon$$

၁၃

$$(1-S) = \left[1 + \frac{k_i t_f (1-\varepsilon)}{a\varepsilon} \right] \exp \left[- \left[1 + \frac{k_i t_f (1-\varepsilon)}{a\varepsilon} \right] \frac{\varepsilon\theta}{1-\varepsilon} \right] \dots\dots\dots(73)$$

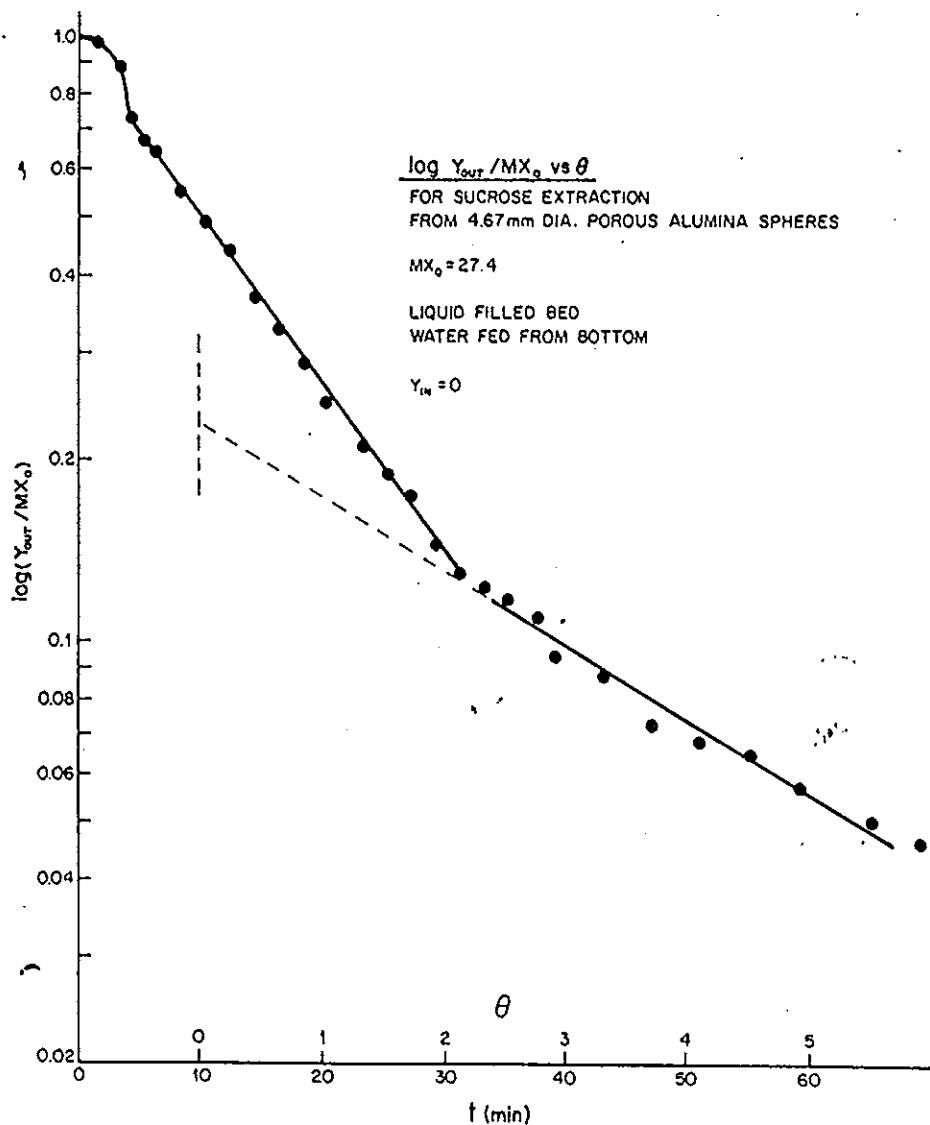
ดังนั้นจะได้ความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ สำหรับเปลือกเมล็ดมะปงหิมพานต์

ขนาดต่างกันดังตาราง 52



รูป 43 $\log(y_{out}/Mx_0)$ กับ θ จากการสกัดซูคริสจากผงกาแฟขนาด -6+8 mesh โดยใช้น้ำปราศจากตัวละลายป้อนจากล่างขึ้นบนและเริ่มต้นการสกัดโดยไม่มีเอ็กแทรคเตินเต็มอยู่ในเบด ($\log(y_{out}/Mx_0)$ versus θ when using upflow of solute-free water to leach infused sucrose from -6+8 mesh spent coffee grounds in a bed that initially does not contain liquid in the interparticle pores)

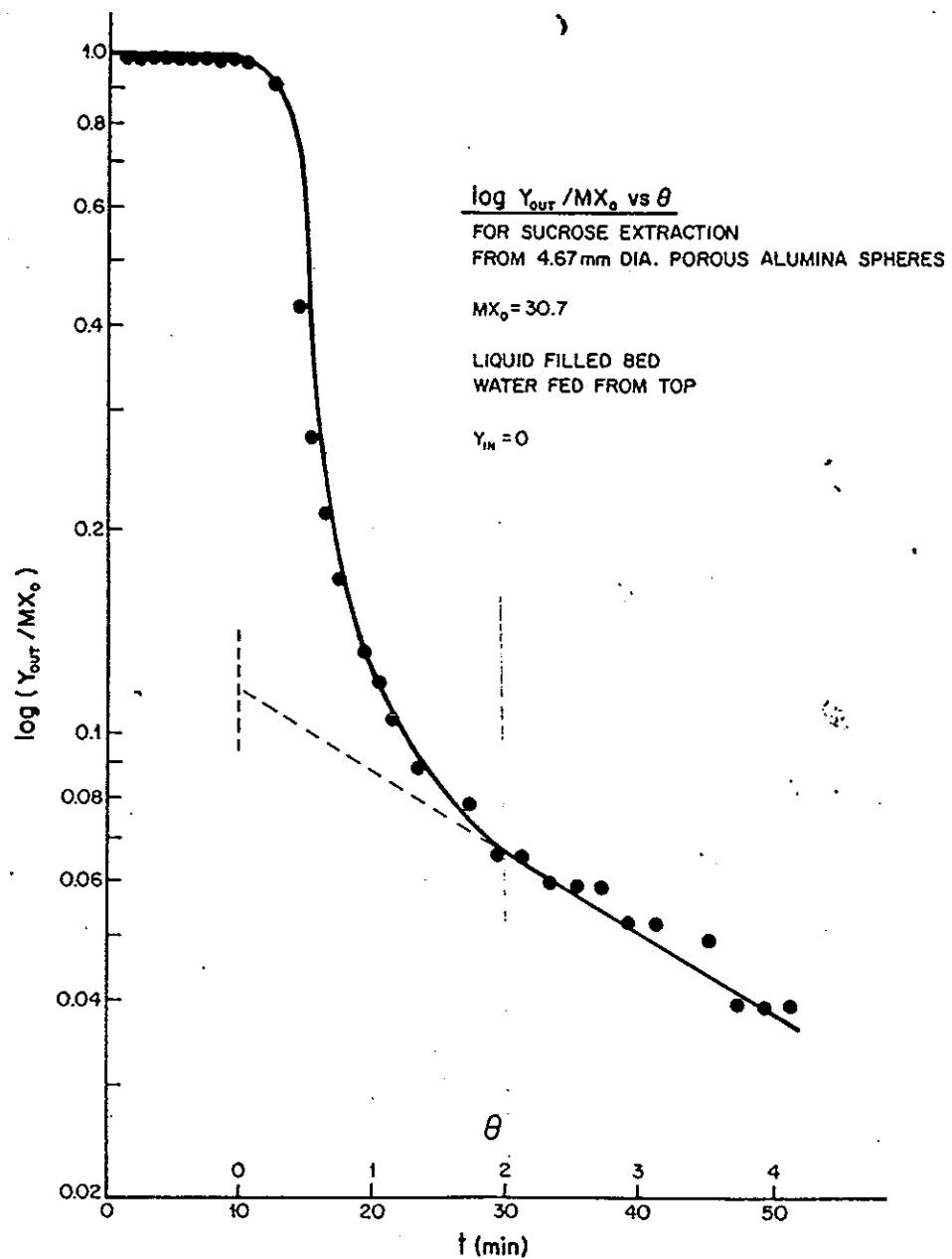
ที่มา : Schwartzberg(1983)



รูป 44 $\log(y_{out}/MX_0)$ กับ t และ θ จากการสกัดดูกรสจากหงอกมอญมินาที่มีรูพุนขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 4.67 mm โดยใช้น้ำปราศจากตัวละลายป้อนจากล่างขึ้นบนและเริ่มต้นการสกัดโดยมีเอ็กแทรคท์ที่สมดุลกับหงอกมอญมินาที่มีรูพุน

($\log(y_{out}/MX_0)$ versus t and θ when using upflow of solute-free water to leach infused sucrose from 4.67 mm diameter, porous alumina spheres in a bed initially filled with extract in equilibrium with the spheres)

ที่มา : Schwartzberg(1983)



รูป 45 $\log(y_{out}/Mx_0)$ กับ t และ θ จากการสกัดดู๊โคโรสจากทรงกลมอัลミニนาที่มีรูพรุน
ขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง 4.67 mm โดยใช้น้ำปราศจากตัวละลายป้อนจากบนลงล่าง
และเริ่มต้นการสกัดโดยมีเชือกแทร็กที่สมดุลกับทรงกลมเติมเต็มอยู่ในเบด
($\log(y_{out}/Mx_0)$ versus t and θ when using downflow of solute-free water to
leach infused sucrose from 4.67 mm diameter, porous alumina spheres in a bed
initially filled with extract in equilibrium with the spheres)

ที่มา : Schwartzberg (1983)

ตาราง 52 ความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ จากการคำนวนจากสมการ (69) หรือ (73) ในการสกัดตัวละลายในเบดนิ่งสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วง
หิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm**

ขนาด, mm	t_f (S)	a (m)	ε	สมการความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ
2	82.50	0.1487×10^{-13}	0.7113	$(1-S) = 1.9723 \exp(-4.8595\theta)$
5	83.50	0.2126×10^{-13}	0.7418	$(1-S) = 1.5903 \exp(-4.5689\theta)$
9	82.90	0.5607×10^{-13}	0.7536	$(1-S) = 1.2087 \exp(-3.6969\theta)$

ตาราง 53 เมริบเทียบความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ ที่คำนวนจากการทดลอง(fit curve) และที่คำนวนจากสมการ (69) หรือ (73)

ขนาด, mm	ความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ ที่คำนวนได้จากการทดลอง		ความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ ที่คำนวนได้จากสมการ (69) หรือ (73)
	logarithmic regression	exponential regression	
2	$(1-S) = 0.53730\theta^{-1.0152}$	$(1-S) = 0.24976 \times 10^{-5.9214 \exp(-2\theta)}$	$(1-S) = 1.9723 \exp(-4.8595\theta)$
5	$(1-S) = 0.53118\theta^{-1.0320}$	$(1-S) = 0.19815 \times 10^{-4.9606 \exp(-2\theta)}$	$(1-S) = 1.5903 \exp(-4.5689\theta)$
9	$(1-S) = 0.31935\theta^{-0.86566}$	$(1-S) = 0.15630 \times 10^{-4.6346 \exp(-2\theta)}$	$(1-S) = 1.2087 \exp(-3.6969\theta)$

จะเห็นว่าความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ ที่ได้จากการทดลอง(fit curve)กับที่คำนวนจากสมการขาดความสอดคล้องกันอย่างมากทั้งนี้เนื่องจากสาเหตุดังต่อไปนี้

1. ความสัมพันธ์ระหว่าง $(1-S)$ กับ θ จากการทดลองไม่เป็นเส้นตรงบนแกนเซมิ-ล็อก(semi log) (รูป 41) ส่วนสมการที่ (69) ใช้สำหรับความสัมพันธ์ที่เป็นเส้นตรงเท่านั้น

2. สาเหตุหนึ่งของการขาดความสอดคล้องกันนั้น น่าจะเกิดจากความไม่คงที่ของกราฟที่สาร(unstable displacement) กล่าวคือโครงสร้างของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ไม่มีลักษณะเป็นหนึ่งเดียว(heterogeneity) ในขณะที่สภาวะของสมการที่ (69) นั้นวัตถุดิบ(mel็ดกาแฟคั่ว)มีลักษณะถูกบดเป็นเนื้อละเอียด (ground roasted coffee -4+6 mesh) จึงมีความเป็นเนื้อเดียวกันของโครงสร้าง อนึ่งขั้นตอนการสกัดดำเนินไปนั้น สำหรับสภาวะของสมการที่ (69) เป็นดัจจะถูกท่วมด้วยส่วนสกัดตลอดเวลา ในขณะที่การสกัดแบบหยดจากการทดลองนั้น ส่วนสกัดที่ป้อนจะไม่ท่วมเบดเดย(อัตราการไหล(flow rate)มีค่า้อย)

3. ถึงแม้ว่าสภาวะในการทดลองนั้นเริ่มต้นจะไม่เติมเต็มด้วยส่วนสกัดเช่นเดียวกับสภาวะของสมการที่ (69) แต่การป้อนส่วนสกัดเป็นการป้อนจากบันลงล่าง(down flow)ไม่ใช่จากล่างขึ้นบน(up flow) ซึ่ง Schwartzberg(1983)กล่าวว่า รูปร่างของกราฟขึ้นอยู่อย่างมากกว่า เมื่อเริ่มต้นนั้นเบดถูกเติมเต็มด้วยส่วนสกัดหรือไม่และการป้อนส่วนสกัดเป็นการป้อนจากบันลงล่างหรือจากล่างขึ้นบน

4. สมการที่ (69) เป็นสมการเข้มไฟริคอล(empirical formula)ที่ใช้กับ θ น้อยๆ (0-1.4 (รูป 43)) แต่ใช้กับ θ มากๆไม่ได้ ซึ่งเป็นสภาวะที่ต่างจากการทดลอง (θ มีค่าประมาณ 0-20)

5. ที่สภาวะของสมการที่ (69)นั้น ค่า retention time(t_r) ของการสกัดซึ่ครสจาก peng กาแฟมีค่าสูง (840-3360 s (รูป 43)) ดังนั้นการเพร่ตามแนวแกน(axial dispersion)จึงมีผลต่อการสกัดมากกว่า (retention time(t_r) ของการสกัด CNSแบบหยดจากการทดลองมีค่าต่ำกว่า (82-84 s) (จากตาราง 37, 39 และ 41 ที่ความหนาเบด 4 cm)

อนึ่งดังที่ได้กล่าวว่าถ้า t_r น้อยกว่า 1.0 หรือ 0.1 สมการแก้ปัญหา (solutions) ความสัมพันธ์ระหว่าง S หรือ $(1-S)$ กับ θ จะมีความซับซ้อนและซุ่มยากอย่างมากการใช้สมการที่ (69) จึงยังไม่เหมาะสม

ตาราง 54 ผลของการเพิ่มปริมาณตัวทำละลายเยกเซนในการสกัด CNSLแบบหยด

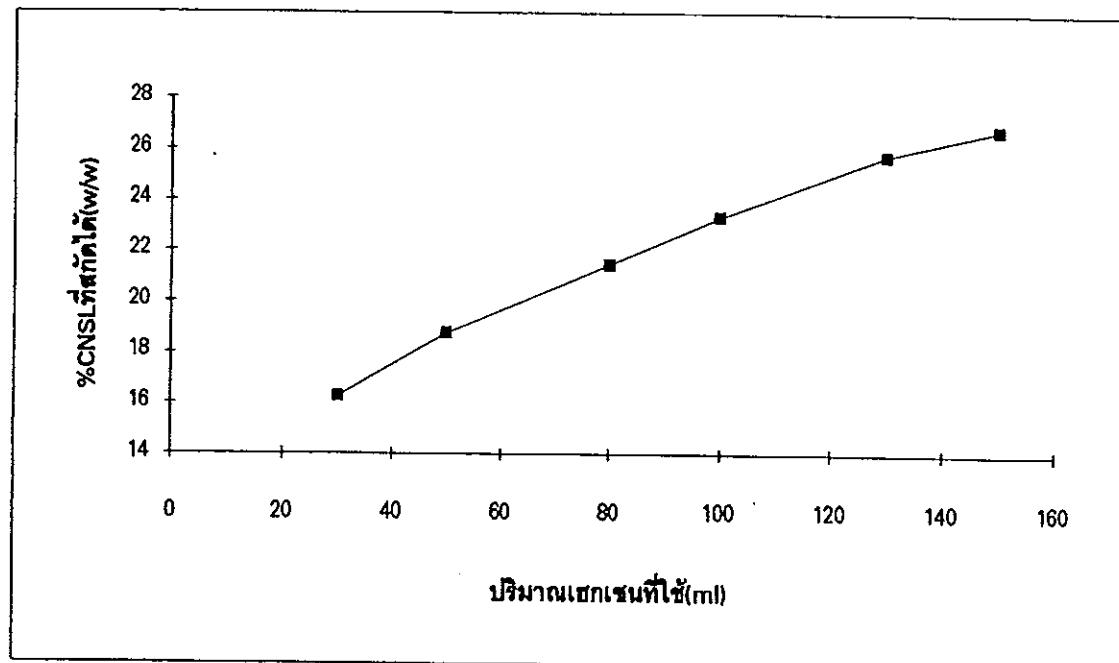
สภาพ - ความหนาเบด 4 cm (น้ำหนักเปลือกเฉลี่ย 10.953 g)

- ขนาดเปลือกเมล็ดมะขามป้อมทิมพานต์ 2 mm

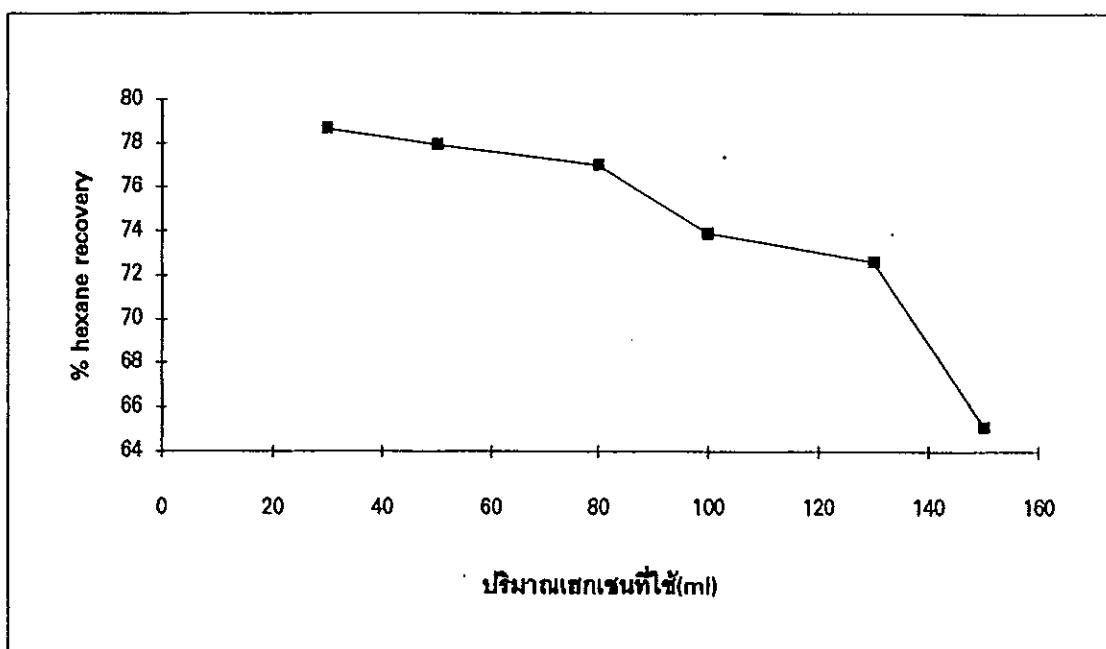
- อัตราการสกัด 1.67 ml/min

- ปริมาณเยกเซนที่ใช้ 30.0, 50.0, 80.0, 100.0, 130.0 และ 150.0 ml

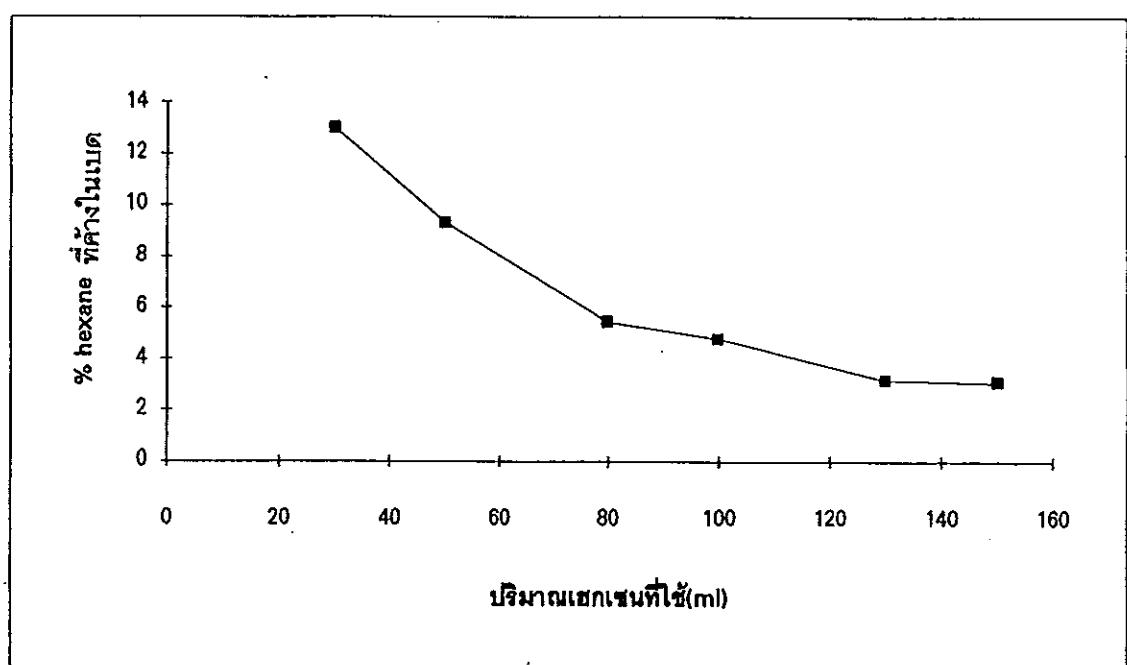
ปริมาณเยกเซน ที่ใช้(ml)	%CNSLที่สกัดได้ (w/w)	% hexane recovery	% hexane ที่ค้างในเบด	% hexane loss
30.0	16.259	78.64	13.01	8.36
50.0	18.741	77.90	9.31	12.79
80.0	21.445	76.99	5.43	17.58
100.0	23.350	73.88	4.80	21.32
130.0	26.776	72.61	3.18	24.21
150.0	26.807	65.13	3.10	31.77



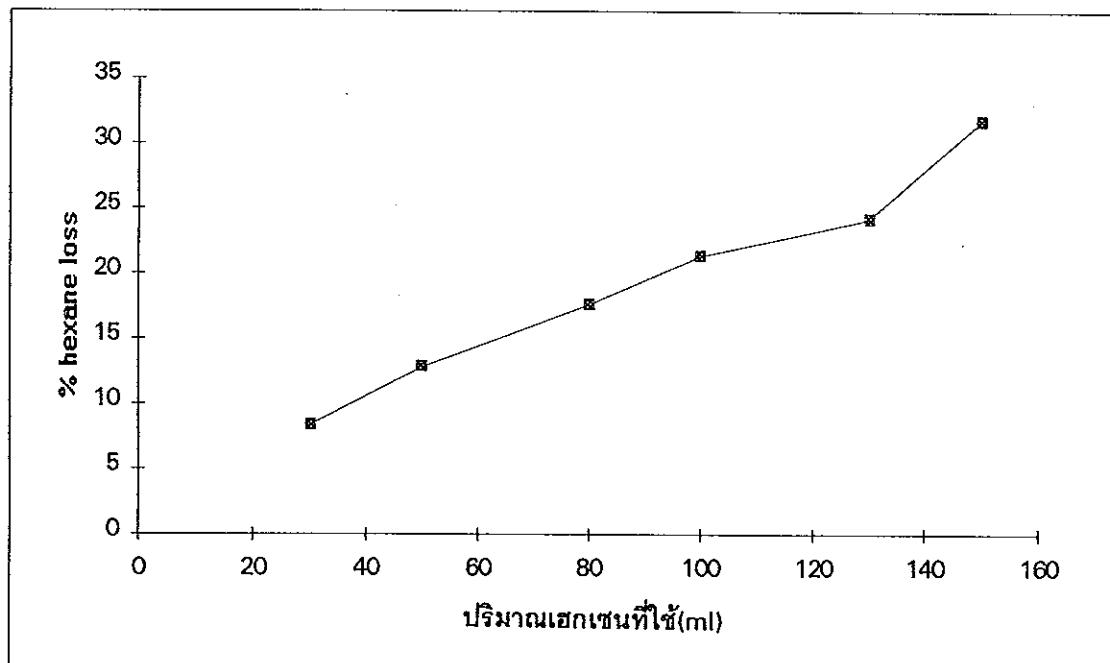
รูป 46 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเยกเซนที่ใช้สกัด CNSL(ml) กับ %CNSLที่สกัดได้(w/w)



รูป 47 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณสกัด CNSL (ml) กับ % hexane recovery



รูป 48 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณสกัด CNSL (ml) กับ % hexane ที่ค้างในเบด



รูป 49 ความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณเอกเซนท์ใช้สกัด CNSL(ml) กับ % hexane loss

การพิจารณาปริมาณตัวทำละลายเอกเซนใน การสกัด CNSLแบบหยด

เมื่อเพิ่มปริมาณตัวทำละลายเอกเซนใน การสกัด CNSLแบบหยดพบว่า สามารถสกัด CNSLได้มากขึ้น (ตาราง 54 หรือรูป 46) % hexane recovery ลดลง (รูป 47) ทั้งนี้เนื่องจากดำเนิน การสกัดในระบบเปิด จึงเกิดการสูญเสียเอกเซนเนื่องจากการระเหย กล่าวคือ % hexane loss เพิ่มขึ้น เมื่อเวลาการสกัดนานขึ้น (รูป 49) ส่วน % hexane retained จะลดลง (รูป 48) นอกจากนี้ พบว่า ปริมาณเอกเซนท์ค้างอยู่ในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ค่อนข้างคงที่ ทั้งนี้ เพราะเมื่อทำการหยดเอกเซนไปเรื่อยๆ เฟสของแข็งจะอิ่มตัวด้วยตัวทำละลาย

อย่างไรก็ตาม การพิจารณาใช้ปริมาณตัวทำละลายที่เหมาะสมในการสกัดแบบหยดนั้น ไม่ได้คำนึงถึงปริมาณ CNSL ที่สกัดได้เพียงอย่างเดียวแต่ต้องคำนึงถึงค่าใช้จ่ายที่เกี่ยวข้องในการดำเนินการด้วย

บทที่ 4

สรุป

จากการศึกษาข้อมูลเบื้องต้นพบว่า ปริมาณ CNSL ในรัตตุติดคือเปลี่อกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ มีค่าเป็น 33.205 % ความหนาแน่นของเปลี่อกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ ตัวทำละลายเชกเซน และตัวละลาย CNSL ที่อุณหภูมิห้องมีค่าเป็น 1.5343, 0.6646 และ 0.9725 g/cm³ ตามลำดับ ความหนืดของเชกเซนและ CNSL มีค่า 50 และ 990 centipoises ตามลำดับ เมื่อนำเชกเซนกับ CNSL มาผสมในสัดส่วนต่างๆ กันพบว่า เมื่อสัดส่วนเชกเซนเพิ่มขึ้นความหนาแน่นของสารผสมจะลดลงอย่างไรก็ตามความสัมพันธ์นี้ไม่เป็นเส้นตรง ทั้งนี้ เพราะเกิดปฏิกิริยาสัมพันธ์ระหว่างกันของสารผสม

จากการศึกษาพารามิเตอร์ที่ใช้ในการคำนวนหาสัมประสิทธิ์การแพร์ของตัวละลายกล่าวคือ พื้นที่ผิวต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร ความพรุนระหว่างอนุภาค ค่าสัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย รัศมีสมมูลย์ของแผ่นแบบและครีงหนึ่งของความหนาของแผ่นแบบของเปลี่อกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm พบว่าสัมประสิทธิ์การแพร์ของตัวละลาย CNSL เขียนอยู่กับความเข้มข้นโดยมีความสัมพันธ์ดังสมการคือ $3.15 \times 10^{-9} x_t^{2.5844}$, $2.89 \times 10^{-8} x_t^{3.7175}$ และ $2.91 \times 10^{-7} x_t^{4.5316}$ ตามลำดับ

ในการศึกษาการสกัด CNSL แบบหยดในระบบเปิดพบว่า อัตราการซึ่งพ่น(หยด)เชกเซนที่เหมาะสมคือ 1-2 ml/min ซึ่งจะสกัด CNSL ได้ 72.43-79.17 % ในรัตตุติดเมื่อใช้สัดส่วนรัตตุติดต่อเชกเซน 3: 5 w/v จากการเปรียบเทียบการสกัดแบบหยดและการสกัดแบบหยดพบว่าให้ผลได้ใกล้เคียงกัน % hexane recovery เปลี่ยนแปลงขึ้นอยู่กับอัตราการหยดเชกเซน เนื่องจากทดลองในระบบเปิด ส่วน % hexane retained คงที่ ไม่ขึ้นอยู่กับอัตราการหยดเนื่องจากเฟสของแข็งอิมตัวด้วยตัวทำละลาย ขนาดรัตตุติดลดลงจะทำให้สกัด CNSL ได้ดีขึ้น เนื่องจากผิวสัมผัสระหว่างอนุภาคของแข็งกับตัวทำละลายสูงกว่า ในที่นี้เลือกความหนาเบด 4 cm เนื่องจากให้ % CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบดเป็น 60-80 %

ในการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2, 5 และ 9 mm โดยใช้ความหนาเบด 4 cm (รัตตุติบประมาณ 10-11 g) อัตราการหยดhexane 1.67 ml/min สกัดเป็นเวลา 30 min พบว่าให้ผลได้ CNSL 23.76, 23.63 และ 22.46 % ตามลำดับหรือคิดเป็น CNSL ในรัตตุติบ 71.56, 71.17 และ 67.65 % ตามลำดับ ส่วน % hexane recovery, % hexane retained และ retention time มีค่าอยู่ในช่วง 79-80 %, 824-36 % และ 82-84 s ตามลำดับ โดยที่ค่าเหล่านี้ไม่ขึ้นอยู่กับขนาดรัตตุติบ ซึ่งอาจจะเนื่องจากความต่างของขนาดรัตตุติบไม่มากพอ

อย่างไรก็ตามการทดลองนี้เป็นเพียงการศึกษาข้อมูลเบื้องต้นเท่านั้น เนื่องจากในระบบการสกัดจริงสำหรับของเหลวระเหยง่าย มักจะดำเนินการในระบบปิดเพื่อป้องกันการสูญเสียตัวทำละลายและด้วยเหตุผลด้านความปลอดภัย นอกจากนี้จะเห็นว่าสกัด CNSL ได้ไม่นมด ดังนั้นอาจต้องแก้ปัญหาด้วยวิธีการต่างๆ เช่น ศึกษาถึงการลดขนาดรัตตุติบและควบคุมการสูญเสีย CNSL ระหว่างการลดขนาด อาจนำhexane ที่ผ่านการสกัดแล้วที่ยังไม่รวมตัวด้วยตัวทำละลายกลับมาใช้ใหม่(recirculation) เพื่อประยุตต์ตัวทำละลายและเพื่อให้การสกัดมีประสิทธิภาพดียิ่งขึ้น อาจนำรัตตุติบไปผ่านกระบวนการอื่นเพื่อให้ได้ CNSL มากขึ้น การเพิ่มอุณหภูมิตัวทำละลายก็เป็นหนทางหนึ่งในการช่วยสกัด แต่ต้องกระทำในระบบปิด

ในการศึกษาความสัมพันธ์ระหว่าง $(1 - S)$ (dimensionless concentration) กับ θ (dimensionless time) สำหรับการสกัดในเบดนิ่ง พบว่าไม่เป็นไปตามสมการของ Schwartzberg (1983) เนื่องจากเงื่อนไขในการทดลองต่างกัน สำรวจพิจารณา hexane ในการสกัดแบบหยดน้ำ พบว่า ปริมาณ hexane ที่เหมาะสมไม่ได้หมายถึงปริมาณที่ให้ CNSL สูงสุดเท่านั้นแต่ต้องอาศัยการวิเคราะห์ค่าใช้จ่ายในการดำเนินการมาร่วมด้วย

จากการออกแบบปฏิกรณ์ในการสกัด ได้เลือกปฏิกรณ์แบบไอลตัดข้ามหลาสเตรจ ปฏิกรณ์แบบนี้เป็นปฏิกรณ์ที่นิยมใช้ในระบบไอลส่วนทางแบบหลาสเตรจ ของแข็งในปฏิกรณ์จะเคลื่อนที่ไปข้างหน้าเพียงอย่างเดียว(plug flow in one phase) ขณะที่ของเหลวยังคงมีการผสมกลับเกิดขึ้น จากการคำนวนโดยอาศัยแบบจำลองการเพรที่มีการผสมกลับ(Backmixing-diffusion model) พบว่า เวลาเรสซิเดนท์ในการสกัดโดยประมาณอย่างต่อเนื่อง(cconservative) เพื่อให้สกัด CNSL ได้ 95 % อยู่ในช่วง 5,000-10,000 s ในที่นี้เลือกเวลา 7,200 s หรือ 2 hour ซึ่งเป็นเวลาที่ไปที่ของแข็งของเหลวซุดหนึ่งๆ จะอยู่ในปฏิกรณ์ จากการกำหนดอัตราการไอลเชิงมวลของของแข็งและของ

เหลา(ซึ่งสามารถเปลี่ยนเป็นอัตราการไหลเชิงปริมาตร) เป็น 5/3 kg/s และ 2.5 kg/s ตามลำดับ และกำหนดความยาวปฎิกรณ์เป็น 5.2 m สามารถคำนวณพื้นที่หน้าตัดของปฎิกรณ์ได้โดยมีค่า เป็น 20.11 m^2

อย่างไรก็ตาม การออกแบบปฎิกรณ์เปลี่ยนแปลงได้ขึ้นอยู่กับการกำหนดกำลังการผลิต ซึ่งในที่นี้เป็นเพียงการนำเสนอความคิดในการออกแบบเท่านั้น ในการพิจารณาการสกัดหนึ่งๆ ยัง ต้องมีหน่วยดำเนินการอื่นๆ มาเกี่ยวข้องอาทิ เช่น หน่วยเตรียมของเรื่องเพื่อการสกัด หน่วยแยกตัว ทำละลายออกจากตัวละลาย ซึ่งต้องพิจารณาเลือกเครื่องมือและวิธีการดำเนินการสำหรับการ สกัดเฉพาะอย่างหนึ่งๆ สำหรับการตั้งโรงสกัดนั้นต้องคำนึงถึงหน่วยสนับสนุนอื่นๆ ทั้งหมด การ ทำการวิเคราะห์ราคา(cost analysis) จะบอกถึงความเป็นไปได้ในการผลิตว่ามากน้อยเพียงไร

บรรณานุกรม

กรณีการ์ สถาปัตยนท์, ศิลปชัย อรัญยานาค, จีรวัฒน์ สินธุวนิชเศรษฐ์ และ เพิ่มสุข นานะ.

2532. "การผลิตวารณิชาจากน้ำมันเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในระดับกึ่งการผลิตต้นแบบ". วารสารวิจัยและพัฒนาวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี. 4(1) : 5-19.

จันทนา คงสังข์ และ มลฤดี ประภากรรัตน. 2536. การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์. ปัญหาพิเศษ. ภาควิชาบริหารธุรกิจ คณะบริหารศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์.

ชนกรชน ยศราฐธรรมกุล. 2537. การพัฒนากระบวนการผลิตวุ้นสำหรับเลี้ยงแบคทีเรียจากสาหร่ายสกุลกรากซิลารีเย. วิทยานิพนธ์วิศวกรรมศาสตร์วิศวกรรมอาหาร มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

ประ奐 วงศ์ศรีเวช และ สุรีย์พง ฤทธิ์. 2536. การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์. ปัญหาพิเศษ. ภาควิชาบริหารธุรกิจ คณะบริหารศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์.

ประเทืองศรี สินขัยศรี. 2534. "คุณภาพและองค์ประกอบทางเคมีและการแปรรูปของมะม่วงหิมพานต์". วารสารอุดสาหกรรมสาร. 34(7) : 9-16.

ปฏิบัติการวิศวกรรมเคมี 2. 2531. ภาควิชาบริหารธุรกิจ คณะบริหารศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์.

ปรีดีพาติ ศุภิยาธาร์ต์ และ วชิระ เสาวภาคย์. 2537. การสกัดน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์โดยวิธีการหอด. ปัญหาพิเศษ. ภาควิชาบริหารธุรกิจ คณะบริหารศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์.

พัน มาลีวรรณ และ ทุ่น จารีญ. 2522. พันธุ์และการปรับปรุงบำรุงพันธุ์มะม่วงหิมพานต์ใน

ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ, เอกสารประกอบการประชุมสัมมนาเรื่องมะม่วงหิมพานต์ สำหรับภาคตะวันออกเฉียงเหนือ. ณ สำนักงานเกษตรภาคตะวันออกเฉียงเหนือ จังหวัด ขอนแก่น. 6-8 กันยายน 2522.

พิชิต สุขเจริญพงศ์. 2521. การจัดการวิศวกรรมการผลิต. ชีเอ็ดดี้เคชัน จำกัด. กรุงเทพมหานคร.

วิจิตร วรรณชิต. 2528. มะม่วงหิมพานต์. คณะทรัพยากรธรรมชาติ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์.

สถิติการเกษตรของประเทศไทยปีเพาะปลูก 2533/2534, 2535. เอกสารสถิติการเกษตรเลขที่ 436
ศูนย์สถิติการเกษตร สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์.

สถิติการเกษตรของประเทศไทยปีเพาะปลูก 2534/2535, 2535. เอกสารสถิติการเกษตรเลขที่ 441.
ศูนย์สถิติการเกษตร สำนักงานเศรษฐกิจการเกษตร กระทรวงเกษตรและสหกรณ์.

สำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดภูเก็ต. 2532. มะม่วงหิมพานต์. อุตสาหกรรมสาร. 32(1).

อาจดี มาลีวรรณ. 2524. ประโยชน์ทางอุตสาหกรรมของน้ำมันจากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์.
กองสนับสนุนวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี กรมวิทยาศาสตร์บิการ.

Adam, E. E. and Ebert, R. J. 1982. Production and operation management : Concepts, models and behavior. 2nd ed. New Jersey : Prentice Hall.

Aggarwal, J. 1972. Chemistry and uses of cashew nut shell liquid. Hyderabad India : Paint Manufacture.

Chemical safety data sheets volume I : Solvents. 1989. Royal Society of Chemistry
Information Services.

Crank, J. E. 1975. The mathematics of diffusion. Oxford Clarendon Press.

Deisler, P.F. and Wilhelm. 1953. Diffusion in beds of porous solid measurement by frequency response technique. Ind. Eng. Chem. 45.

European Patent 001561. 1980.

Gonsalves, A. M. D'A. R. and Costa, A. M. B. S. R. C. S. 1975. Chromatography of cashew nut shell liquid. J. of Chromatography. 104:225-227

Greenkorn, R. A. and Kessler, D. P. 1972. Transfer operation. Kogakusha : McGraw-Hill.

Karnovsky, G. 1986. J. Am. Oil Chem. Soc. 63 : 1011.

Kopelman, I. J. ,Mizrahi, S. and Kochba, M. 1975. Effect of diffusion rate or drained weight of canned grapefruit segments. J. Food Sci. 40 : 695.

Mecklenburgh, J.C. and Hartland, S. 1974. The theory of backmixing. John Wiley & Sons

Rasmussen, A. and Neretnieks, I. 1980. Exact solution of a model for diffusion in particles and longitudinal dispersion in packed beds. J. Chem. Phys. 20 : 1590-1594.

Robert,T. 1980. Mass transfer operation. 3rd ed. McGraw-Hill.

Rousseau, R. W. 1987. Handbook of separation process technology. John Wiley&Sons.

Schawartzberg, H. G. 1980. Continuous counter-current extraction in the food industry "What's happening today in leaching technology- with extensive documentation". AICHE. 76(4) : 67-85.

Schawartzberg, H. G. , Flores, S. and Zaman, S. 1983. Analysis of multi-stage belt extractors.
Paper presented at the AICHE National Meeting, Denver CO, 28-31 August 1983.

Schawartzberg, H. G. and Rong Yue chao. 1982. Solute diffusivities in leaching processes.
J. Food Tech. pp. 73-85.

Schweitzer, P. A. 1979. Handbook of separation techniques for chemical engineers. McGraw-Hill Book Company.

Segado, R. R. and Schawartzberg, H. G. 1982. Anomalous behavior during oil extraction from flaked soybeans. Food Engineering Department. University of Massachusetts. U.S.A.

Siripatana, C. 1986. Mass transfer in reversing counter-current extractor. Master of Applied Sci. Thesis. School of Food Technology. University of New South Wales. Australia.

Treybal, R. E. 1980. Mass- transfer operations. 3rd ed. McGraw-Hill Book Company.

Tychopoulos, V. and Tyman, J. H. P. 1990. Long chain phenols- The thermal and oxidation deterioration of phenolic lipids from the cashew (*Anacardium Occidentale*) nut shell.
J. Sci. Food and Agri. 52 : 71-83.

Tyman, J. H. P. ,Johnson, R. A. ,Muir, M. and Rokhgar, R. 1989. The extraction of natural cashew nut shell liquid from the cashew nut (*Anacardium Occidentale*). JOACS. 66(4) : 553-557.

United Kingdom Patent 2104516B. 1981.

Weidner, E. In Proceedings of the 10th congress of essential oils. edited by B.M. Lawrence.
Amsterdam. ELsevir Science Publishers.

ภาคผนวก

ภาคผนวก ก การศึกษาข้อมูลเบื้องต้นและการหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของ ตัวละลายน CNSL

ตารางผนวก 1 การทดลองเพื่อหาปริมาณ CNSL ทั้งหมดที่มีในเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
ส่วน率 -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm ปริมาณ 30 กรัม
-เยกเซน 300 ml
-เวลาที่ใช้ในการสกัดโดยโซคเล็ท(soxhlet) 3 ชั่วโมง

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก	ปริมาณ CNSL ที่สกัดได้	%น้ำมันที่สกัดได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	30.015	10.092	33.623
2	29.986	9.925	33.099
3	30.237	9.946	32.893
เฉลี่ย	30.079	9.988	33.205

วิธีการทดลองหาความหนาแน่น(density, ρ)ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

อุปกรณ์การทดลอง -พิคโนมิเตอร์(pyrometer) ขนาด 25 ml
-เครื่องซั่งน้ำหนัก

1. ซั่งน้ำหนักพิคโนมิเตอร์ (w_1)
2. ใส่ตัวอย่างลงในพิคโนมิเตอร์แล้วซั่งน้ำหนัก (w_2)
3. เติมน้ำลงในพิคโนมิเตอร์จนเต็ม ชั่งน้ำหนัก (w_3)
4. คำนวนน้ำหนักน้ำที่เติมลงไป (w_2-w_3)
5. จากความหนาแน่นของน้ำ คำนวนหาปริมาตรน้ำที่เติมลงไปได้
6. คำนวนหาความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ดังนี้

$$\text{ความหนาแน่น} = \frac{\text{น้ำหนักตัวอย่าง}}{\text{ปริมาตรน้ำ}}$$

$$= (w_2 - w_1) / (25 - V), \text{ g/cm}^3$$

ตารางผนวก 2 ข้อมูลการทดลองหาความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

-ความหนาแน่นของน้ำ 1.0004 g/cm^3 ที่อุณหภูมิห้อง (25°C)

ครั้งที่	น้ำหนัก พิกโน ^น มิเตอร์ (w_1), g	น้ำหนัก ^น พิกโนมิ เตอร์กับ ^น ตัวอย่าง (w_2), g	น้ำหนัก ^น ตัวอย่าง (w_2), g	น้ำหนัก ^น พิกโนมิ เตอร์กับ ^น ตัวอย่าง และน้ำ ^น (w_3), g	น้ำหนัก ^น (w_3-w_2) , g	ปริมาตร ^น น^3	ความ หนาแน่น ของตัว อย่าง, g/cm^3
1	22.8740	26.2793	3.4053	49.1803	22.9010	22.9010	1.6223
2	22.9228	26.3349	3.4121	49.0566	212.7217	22.7217	1.4977
3	22.9066	27.3941	4.4875	49.3678	21.9737	21.9737	1.4828
เฉลี่ย							1.5343

วิธีการทดลองหาความหนืด(viscosity, μ)ของเชก เช่น และ CNSL

อุปกรณ์การทดลอง -Brookfield Viscometer

1. ต่อ spindle เข้ากับแกนของเครื่อง
2. จุ่ม spindle ในตัวอย่างที่ต้องการทดสอบโดยให้ระดับของเหลวอยู่ที่จุดกำหนด ที่ spindle
3. กดครัชและกดปุ่มให้มอเตอร์หมุน ปล่อยครัชและปล่อยให้มอเตอร์หมุนจน เก็บนหน้าปัดอยู่ที่จุดคงที่ เกลาที่จะเข้าสู่ภาวะคงตัว (steady state) นี้ ขึ้นอยู่กับความเร็ว ถ้าความเร็ว 4 rpm จะใช้เวลา 20-30 วินาที ที่ความเร็ว ต่ำกว่านี้ ต้องใช้เวลาอย่างน้อยหนึ่งรอบของการหมุนบนหน้าปัด ที่ความเร็วสูงๆท้องกดครัชพร้อมกับหยุดมอเตอร์ เพื่ออ่านค่าตำแหน่งเก็บนหน้าปัด
4. การเช็คค่า เปิดเครื่องอีกขณะที่ยังกดครัช และปั๊บปล่อยครัช
5. คำนวณค่าความหนืดโดยใช้ factor finder

วิธีการทดลองหาความหนาแน่น(density, ρ) ของของผสม CNSLกับเยกเซน

- อุปกรณ์การทดลอง -พิกโนมิเตอร์ขนาด 25 ml
- เครื่องชั่งน้ำหนัก

1. ชั่งน้ำหนักพิกโนมิเตอร์
2. ใส CNSLลงในพิกโนมิเตอร์ปริมาณต่างๆดังนี้คือ 24.8174, 21.3925, 19.8850, 17.4014, 14.6995, 13.3060, 10.2560, 7.4588, 4.3277, 1.7870 และ 0 g ตามลำดับ
3. ปรับปริมาตรพิกโนมิเตอร์ด้วยเยกเซนจนได้ปริมาตร 25 ml แล้วชั่งน้ำหนัก
4. คำนวณหนาน้ำหนักเยกเซนที่เติมลงไปเพื่อปรับปริมาตร
5. จากผลการทดลองจะคำนวณหาความหนาแน่นของของน้ำมัน CNSLและเยกเซนได้แล้วจึงคำนวณความหนาแน่นของของผสมดังสูตรต่อไปนี้

$$\text{ความหนาแน่นของของผสมCNSLกับเยกเซน(g/cm}^3) = \left[\frac{\frac{W_{mix}}{W_{CNSL} + W_H}}{\frac{\rho_{CNSL}}{\rho_H}} \right]$$

โดยที่ W_{mix} : น้ำหนักของของผสมCNSLกับเยกเซน

W_{CNSL} : น้ำหนักของCNSL

W_H : น้ำหนักของเยกเซน

ρ_{CNSL} : ความหนาแน่นของCNSL

ρ_H : ความหนาแน่นของเยกเซน

ตารางผนวก 3 ข้อมูลการทดลองหาความหนาแน่นของผลสมCNSLกับเยกเซน

น้ำหนักCNSL, g	น้ำหนักเยกเซน, g	น้ำหนักของของ ผลสมCNSLกับ เยกเซน, g	น้ำหนักเยกเซน ต่อน้ำหนักของ ของผลสม (w/w)	ความหนาแน่น ของของผลสม, g/cm ³
24.3125	0	0	0	0.9725
21.3925	2.2482	23.6407	0.0951	0.9315
19.8850	3.1646	23.0496	0.1373	0.9143
17.4014	4.9115	22.3129	0.2201	0.8825
14.5995	6.7996	21.3990	0.3177	0.8477
13.3060	7.6676	20.9736	0.3666	0.8316
10.2560	9.7441	20.0001	0.4872	0.7934
7.4588	11.5907	19.0565	0.6082	0.7589
4.3277	13.6851	18.0128	0.7597	0.7193
1.7870	15.3180	17.1050	0.8955	0.6873
0	16.6150	16.6150	1.0	0.6646

ตารางผนวก 4 ข้อมูลและค่าคำนวนในการหาขนาดพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร (a) จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ขั้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm^2 $\sigma_{n-1} = 4.7584$ $\bar{x} = 9.8660$	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm^3	เส้นรอบวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm^2	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm^2	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm^2	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm^2 $\sigma_{n-1} = 0.9384$ $\bar{x} = 4.6700$
1	20.40	0.0072	4.6927	14.00	0.2300	3.2200	23.6200	5.0333
2	8.60	0.0032	2.0856	9.40	0.2425	2.2795	10.8795	5.2615
3	5.02	0.0030	1.9553	9.12	0.3911	3.5590	8.5590	4.3773
4	8.02	0.0026	1.6946	8.60	0.2118	1.8215	9.8215	5.7958
5	7.98	0.0037	2.4115	7.68	0.3014	2.3509	10.3509	4.2923
6	22.48	0.0099	6.4525	13.80	0.2868	3.9578	26.4578	4.1004
7	9.38	0.0038	2.4767	8.84	0.2646	2.3285	11.6885	4.7194
8	8.84	0.0025	1.6294	9.58	0.1843	1.7693	10.6093	6.5112
9	8.40	0.0056	3.6499	8.28	0.4345	3.6064	12.0064	3.2895
10	23.38	0.0091	5.9310	10.66	0.2535	2.7125	26.1125	4.4027
11	4.80	0.0035	2.2812	8.78	0.4753	4.1826	8.9826	3.9377
12	11.18	0.0037	2.4115	9.60	0.2153	2.0669	13.2669	5.5015

ขั้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เส้นรอบวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ²
	$\sigma_{n-1} = 4.7584$	$\bar{x} = 9.8660$					$\sigma_{n-1} = 0.9384$	$\bar{x} = 4.6700$
13	11.20	0.0052	3.3892	10.40	0.3026	3.1470	14.3470	4.2332
14	10.42	0.0057	3.7150	11.00	0.3572	3.9292	14.3292	3.8571
15	5.80	0.0033	2.1508	7.20	0.3685	2.5812	8.5812	3.9858
16	5.40	0.0026	1.6946	7.40	0.3138	2.3221	7.7221	4.5569
17	7.28	0.0066	4.3016	8.82	0.5909	4.7272	12.0072	2.7913
18	12.60	0.0037	2.4115	9.62	0.1914	1.8374	14.4374	6.9869
19	8.78	0.0033	2.1508	8.40	0.2444	2.0530	10.8530	5.0460
20	7.82	0.0035	2.2812	10.68	0.2925	3.1298	10.9298	4.7913
21	15.20	0.0061	3.9758	12.60	0.2616	3.2962	18.4962	4.6522
22	7.64	0.0022	1.4339	8.50	0.1887	1.6040	9.2040	6.4189
23	8.98	0.0037	2.4115	9.38	0.2679	2.5183	11.5183	4.7764
24	7.22	0.0028	1.8249	7.60	0.2535	1.9266	9.1266	5.0012

ขั้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เด่นของวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ²
	$\sigma_{n-1} = 4.7584$							$\sigma_{n-1} = 0.9384$
25	8.40	0.0030	1.9553	9.00	0.2328	2.0952	10.4952	5.3676
26	10.00	0.0067	4.3668	12.22	0.4367	5.3277	15.3277	3.5101
27	9.04	0.0049	3.1936	8.92	0.3548	3.1577	12.1577	3.8069
28	10.56	0.0047	3.0633	10.18	0.2890	2.9478	10.8890	3.5547
29	6.20	0.0016	1.0428	7.00	0.2005	1.4035	6.6035	6.3325
30	5.80	0.0026	1.6946	4.78	0.2922	1.4026	7.2026	4.2503

ตารางผนวก ๖ ข้อมูลและคำคำนวนในการหาขนาดพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยมวลสาร (α) จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ชนิด 5 mm

ขั้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เด่นของวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านซ้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ² $\sigma_{n-1} = 0.7284$ $\bar{x} = 3.0275$
1	37.60	0.0207	13.4915	20.00	0.3588	7.1760	44.7760	3.3188
2	37.80	0.0202	13.1656	18.61	0.3483	6.4819	44.2819	3.3635
3	30.64	0.0297	19.3574	18.72	0.6326	11.8422	42.4422	2.1926
4	53.42	0.0292	19.0315	20.34	0.3564	7.2492	60.6492	3.1868
5	56.36	0.0365	23.7894	20.42	0.4218	8.6132	65.0132	2.7329
6	61.02	0.0342	22.2903	17.80	0.3654	6.5041	67.5041	3.0824
7	59.38	0.0586	38.1933	22.70	0.6430	14.5961	73.9961	1.9374
8	40.18	0.0289	18.8360	19.80	0.4686	9.2783	49.4783	2.6268
9	31.20	0.0229	14.9254	19.20	0.4784	9.1853	40.3853	2.7058
10	40.40	0.0244	15.9030	18.30	0.3936	7.2029	47.6029	2.9933
11	20.84	0.0165	10.1023	17.50	0.4857	8.4998	29.2998	2.9003
12	33.76	0.0211	13.7522	18.90	0.406	7.6904	41.4904	3.0170

รุ่นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตรเปลือก, mm ³	เส้นรอบวงของพื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนาเปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อหนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อหนึ่งชิ้นอย่างเปรียบเทียบ	
								$\sigma_{n-1} = 0.7284$	$\bar{x} = 3.0275$
13	40.40	0.0387	25.2232	17.40	0.6243	10.8628	51.2628	2.0324	
14	32.20	0.0375	24.4411	17.80	0.7590	13.5102	45.7102	1.8702	
15	38.18	0.0262	16.4244	17.50	0.4300	7.5250	45.7250	2.7840	
16	34.02	0.0274	17.8583	18.60	0.5252	9.7687	43.7687	2.4509	
17	42.40	0.0303	19.7484	17.60	0.4658	8.1981	50.5981	2.5621	
18	52.40	0.0241	16.7075	18.60	0.2998	5.5763	57.9763	3.6910	
19	42.60	0.0162	10.5586	22.50	0.2479	5.5778	48.1778	4.5629	
20	27.20	0.0288	18.7708	15.80	0.6901	10.9036	38.1036	2.0299	
21	33.60	0.0195	12.7094	17.50	0.3783	6.6203	40.2203	3.1646	
22	40.20	0.0195	12.7094	17.00	0.3162	5.3754	45.5754	3.5860	
23	51.40	0.0271	17.6628	22.60	0.3436	7.7654	59.1654	3.3497	
24	50.00	0.0231	15.0557	28.40	0.3011	8.5512	58.5512	3.8890	

ชิ้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เด่นของวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ² $\sigma_{n-1} = 0.7284$ $\bar{x} = 3.0275$
25	53.80	0.0260	16.9548	21.00	0.3150	6.6150	60.4150	3.5652
26	36.60	0.0161	10.4934	18.70	0.2869	5.3650	41.9650	3.9992
27	47.00	0.0304	19.8136	21.30	0.4216	8.9801	55.9801	2.8253
28	48.00	0.0174	11.3407	16.30	0.2363	3.8517	51.8517	4.5722
29	38.22	0.0179	11.6666	18.50	0.3054	5.6499	43.8499	3.7586
30	50.18	0.0428	27.8955	24.40	0.3760	9.1744	59.3744	2.1285

ตารางผนวก 6 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหาขนาดพื้นที่ต่อหน่วยหน่วยวบรวมตัว (A) จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ลำดับ	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เส้นรอบวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ² $\sigma_{n-1} = 0.2755$ $\bar{x} = 1.6322$
1	60.10	0.0713	46.4707	26.30	0.7732	20.3352	80.4532	1.7309
2	47.60	0.0964	62.8300	29.50	1.3200	38.9400	86.5400	1.3774
3	27.40	0.0426	27.7651	25.20	1.0133	25.5352	52.9352	1.9065
4	45.20	0.0697	45.4279	27.60	1.0050	27.7380	72.9380	1.6056
5	41.70	0.0331	21.5734	23.40	0.5173	12.1048	53.8048	2.4940
6	37.90	0.0638	41.5825	18.06	1.0972	19.7496	57.6496	1.3684
7	34.80	0.0705	45.9493	22.32	1.3204	29.4449	64.2449	1.3982
8	39.74	0.0602	39.2361	26.36	0.9883	26.0911	65.7911	1.6763
9	42.32	0.0698	45.4931	23.00	1.0755	24.7365	67.0365	1.4736
10	39.06	0.0604	39.3665	22.48	1.0068	22.6530	61.7630	1.5687
11	37.70	0.0856	55.7909	28.18	1.4799	41.7332	79.4332	1.4238
12	36.28	0.0700	45.6234	26.50	1.2568	33.3052	69.6052	1.5256

ชั้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เส้นรอบวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ² $\sigma_{n-1} = 0.2755$ $\bar{x} = 1.6322$
13	44.20	0.0679	44.2547	28.50	1.0012	28.5342	72.7342	1.6435
14	42.10	0.0527	34.3479	27.00	0.8159	22.0293	64.1293	1.8671
15	33.90	0.0471	30.6980	28.80	0.9055	26.0784	59.9784	1.9538
16	44.10	0.0685	44.6458	26.80	1.0124	27.1323	71.2323	1.5955
17	39.60	0.0364	23.7242	24.40	0.5991	14.6180	54.2180	2.2853
18	42.80	0.0739	48.1653	24.40	1.1254	24.7598	67.5598	1.4027
19	42.00	0.0702	45.7538	27.00	1.0894	29.4138	71.4138	1.5608
20	39.90	0.0519	33.8265	26.60	0.8478	22.5515	62.4515	1.8462
21	32.50	0.0742	48.3608	21.30	1.4880	31.6944	64.1944	1.3274
22	31.10	0.0513	33.4354	22.40	1.0751	24.0822	55.1822	1.6504
23	28.20	0.0573	37.3460	22.00	1.3243	29.1346	57.3346	1.5352
24	28.70	0.0651	42.4298	24.10	1.4784	35.6294	64.3294	1.5161

ขั้นที่	พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	น้ำหนักเปลือก, g	ปริมาตร เปลือก, mm ³	เส้นรอบวงของ พื้นที่ด้านหน้า และหลัง, mm ²	ความหนา เปลือก, mm	พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ² $\sigma_{n-1} = 0.2755$ $\bar{x} = 1.6322$
						พื้นที่ด้านข้าง, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งชิ้น, mm ²	พื้นที่รวมต่อ หนึ่งหน่วย ปริมาตร, mm ²
25	43.40	0.0580	37.8023	24.90	0.8710	21.6979	65.0979	1.7221
26	40.60	0.0502	32.7185	24.60	0.8059	19.8251	60.4251	1.8468
27	45.90	0.0870	56.7034	27.30	1.2354	33.7264	79.6264	1.4043
28	33.80	0.0679	44.2547	26.90	1.3093	35.2202	69.0202	1.5596
29	30.30	0.1090	71.0422	24.70	2.3446	57.9116	88.2116	1.2417
30	37.70	0.0845	55.0740	28.50	1.4608	41.6328	79.3328	1.4405

การคำนวนหาพื้นที่ต่อหนึ่งหน่วยปริมาตร(α)ของเปลสิกเมล์ตมะม่วงหิมพานต์

ความหนาแน่นของเปลสิกเมล์ตมะม่วงหิมพานต์ $1.5343 \times 10^{-3} \text{ g/mm}^3$

1. ปริมาตรตัวอย่าง = น้ำหนักตัวอย่าง / ความหนาแน่นของตัวอย่าง

2. ความหนาของตัวอย่าง = ปริมาตรตัวอย่าง/พื้นที่ด้านบนหรือล่าง

3. พื้นที่ด้านข้างของตัวอย่าง = ความหนาของตัวอย่าง \times เส้นรอบวง

4. พื้นที่รวม = พื้นที่ด้านข้าง + พื้นที่ด้านบนหรือล่าง $\times 2$

5. $\alpha = \frac{\text{พื้นที่รวม}}{\text{ปริมาตรตัวอย่าง}}$

ตารางผนวก 7 การหาความพรุนระหว่างอนุภาคเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเบดนิง(Interparticle porosity, ε)

ความหนาแน่นของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 1.5343 g/cm^3

ขนาดเปลือก เมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาตร เบดนิง, cm^3	น้ำหนักเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์ใน เบดนิง, g	ปริมาตรเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, cm^3		ปริมาตรว่างในเบดนิงที่ มีเปลือกเมล็ดมะม่วง หิมพานต์, cm^3		ความพรุนระหว่างอนุภาค cm^3/cm^3			
			ครั้งที่ 1	ครั้งที่ 2	ครั้งที่ 1	ครั้งที่ 2	ครั้งที่ 1	ครั้งที่ 2	เฉลี่ย	
2	113.3661	51.169	50.343	33.3501	32.1171	80.0160	81.2490	0.0758	0.7167	0.7113
5	113.3661	45.651	44.611	29.7536	29.0758	83.6125	84.5852	0.7375	0.7461	0.7418
9	113.3661	42.596	43.118	27.7625	28.1027	85.6036	85.2634	0.7551	0.7521	0.7536

การคำนวณ

$$\text{ความพรุนระหว่างอนุภาค(Interparticle porosity)} = \frac{\text{ปริมาตรว่างในเบดนิงที่มีเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์}}{\text{ปริมาตรเบดนิง}}$$

ตารางผนวก 8 ข้อมูลและค่าคำนวนในการหารัศมีสมมูล ของทรงกระบอก (half of equivalent diameter for cylinder, a_c) และ ครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบน (half of thickness for slab, a_s) ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ลำดับ	พื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง, mm^2	ความหนาเปลือก, mm	รัศมีสมมูล ของทรงกระบอก, a_c (mm)	ครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบน, a_s (mm)
1	10.20	0.2300	1.8019	0.1150
2	4.30	0.2425	1.1699	0.1213
3	2.50	0.3911	0.8921	0.1956
4	4.00	0.2118	1.1284	0.1059
5	4.00	0.3014	1.1284	0.1507
6	11.25	0.2868	1.8923	0.1434
7	4.68	0.2646	1.2205	0.1323
8	4.42	0.1843	1.1861	0.0922
9	4.20	0.4345	1.1562	0.2173
10	11.70	0.2535	1.9298	0.1268
11	2.40	0.4753	0.8740	0.2377
12	5.60	0.2153	1.3351	0.1077
13	5.60	0.3026	1.3351	0.1513
14	5.20	0.3572	1.2866	0.1786

ชั้นที่	พื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง, mm ²	ความหนาเปลือก, mm	รัศมีสมมูลของทรง กระบอก, a_c (mm)	ครึ่งหนึ่งของความหนาของ แผ่นแป้น, a_s (mm)
15	3.00	0.3585	0.9772	0.1793
16	2.70	0.3138	0.9271	0.1569
17	3.64	0.5909	1.0764	0.2955
18	6.30	0.1914	1.4161	0.0957
19	4.40	0.2444	1.1835	0.1222
20	3.90	0.2925	1.1142	0.1463
21	7.60	0.2616	1.5554	0.1308
22	3.80	0.1887	1.0998	0.0944
23	4.50	0.2679	1.1968	0.1340
24	3.60	0.2535	1.0705	0.1268
25	4.20	0.2328	1.1563	0.1164
26	5.00	0.4367	1.2616	0.2184
27	4.50	0.3548	1.1968	0.1774
28	5.30	0.2890	1.2989	0.1445
29	2.60	0.2005	0.9097	0.1003
30	2.90	0.2922	0.9608	0.1461

ตารางผนวก 9 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหารัศมีสมมูล ของทรงกระบอก (half of equivalent diameter for cylinder, a_c) และ ครึ่งหนึ่งของความหนา ของแผ่นแบน (half of thickness for slab, a_s) ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ลำดับ	พื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง, mm ²	ความหนาเปลือก, mm	รัศมีสมมูล ของทรงกระบอก, a_c (mm)	ครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบน, a_s (mm)
1	18.80	0.3588	2.4463	0.1794
2	18.90	0.3483	2.4528	0.1742
3	15.30	0.6326	2.2068	0.3163
4	26.70	0.3564	2.9153	0.1782
5	28.20	0.4218	2.9961	0.2109
6	30.50	0.3654	3.1158	0.1827
7	29.70	0.6430	3.0747	0.3215
8	20.10	0.4686	2.5294	0.2343
9	15.60	0.4784	2.2284	0.2392
10	20.20	0.3936	2.5357	0.1968
11	14.10	0.4857	2.1409	0.2429
12	16.90	0.4069	2.3194	0.2035
13	20.20	0.6243	2.5357	0.3122
14	16.20	0.7590	2.2708	0.3795

ชั้นที่	พื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง, mm ²	ความหนาเปลือก, mm	รัศมีสมมูล ของทรง	ครึ่งหนึ่งของความหนาของ แผ่นแบบ, a_s (mm)
			กระบวนการอก, a_c (mm)	
15	19.10	0.4300	2.4657	0.2150
16	17.00	0.5252	2.3262	0.2626
17	20.20	0.4658	2.5977	0.2329
18	26.20	0.2998	2.8879	0.1499
19	21.30	0.2479	2.6038	0.1240
20	13.60	0.6901	2.0806	0.3451
21	16.80	0.3783	2.3125	0.1892
22	20.10	0.3162	2.5294	0.1581
23	25.70	0.3436	2.8602	0.1718
24	25.00	0.3611	2.8209	0.1806
25	26.90	0.3150	2.9262	0.1575
26	18.30	0.2869	2.4135	0.1435
27	23.50	0.4216	2.7350	0.2108
28	24.00	0.2363	2.7640	0.1182
29	19.10	0.3054	2.4657	0.1527
30	25.10	0.3760	2.8266	0.1880

ตารางผนวก 10 ข้อมูลและค่าคำนวณในการหารัศมีสมมูล ของทรงกระบอก (half of equivalent diameter for cylinder, a_c) และ ครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบน (half of thickness for slab, a_s) ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ลำดับ	พื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง, mm^2	ความหนาเปลือก, mm	รัศมีสมมูล ของทรงกระบอก, a_c (mm)	ครึ่งหนึ่งของความหนาของแผ่นแบน, a_s (mm)
1	30.05	0.7732	3.0928	0.3866
2	23.80	1.3200	2.7524	0.6600
3	13.70	1.0133	2.0883	0.5067
4	22.60	1.0050	2.6821	0.5025
5	20.85	0.5173	2.5762	0.2587
6	18.95	1.0972	2.4560	0.5486
7	17.40	1.3204	2.3534	0.6602
8	19.85	0.9883	2.5137	0.4942
9	21.15	1.0755	2.5947	0.5378
10	19.55	1.0068	2.4946	0.5034
11	18.85	1.4799	2.4495	0.7400
12	18.15	1.2568	2.4036	0.6284
13	22.10	1.0012	2.6523	0.5006
14	21.05	0.8159	2.5885	0.4080

ขั้นที่	พื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง, mm ²	ความหนาเปลือก, mm	รัศมีสมมูล ของวง กระบอก, a_c (mm)	ครึ่งหนึ่งของความหนาของ แผ่นแบบ, a_s (mm)
15	16.95	0.9055	2.3228	0.4528
16	22.05	1.0124	2.6493	0.5062
17	19.80	0.5991	2.5105	0.2996
18	21.40	1.1254	2.6099	0.5627
19	21.00	1.0894	2.5854	0.5447
20	19.95	0.8478	2.5200	0.4239
21	16.25	1.4880	2.2743	0.7440
22	15.55	1.0751	2.2248	0.5376
23	14.10	1.3243	2.1185	0.6622
24	14.35	1.4784	2.1372	0.7392
25	21.70	0.8710	2.6282	0.4355
26	20.30	0.8059	2.5420	0.4030
27	22.95	1.2354	2.7028	0.6177
28	16.90	1.3093	2.3194	0.6547
29	15.15	2.3446	2.1960	1.1723
30	18.85	1.4608	2.4495	0.7304

ตัวอย่างการคำนวน

- ขนาดเปลือกน้ำลึกระยะหิมพานต์ 2 mm

การคำนวนหารัศมีสมมูล (half of equivalent diameter)

ตัวอย่างขั้นที่ 1 มีพื้นที่ด้านหน้าหรือหลัง = 10.20 mm^2

$$\text{กำหนดพื้นที่วงกลม } \frac{\pi r^2}{2} = 10.20 \text{ mm}^2 \\ \therefore r$$

$$\therefore r = 1.8019 \text{ mm} = \text{half of equivalent diameter}$$

$$2r = 3.6038 \text{ mm} = \text{equivalent diameter}$$

การคำนวนหารัศมีความหนาสมมูล (half of thickness)

ตัวอย่างขั้นที่ 1 มีความหนา = 0.2300 mm

$$\text{ดังนั้น ครึ่งหนึ่งของความหนา} = 0.1150 \text{ mm}$$

สำหรับตัวอย่างขั้นที่ 1 คำนวนได้ในทำนองเดียวกัน

การทดลองหา (y/x)^{*}

สภาวะ - เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm 50 g ต่อเซกเต้น 150 cm³

- อุณหภูมิห้อง (27 °C) ($\rho_{CNSL} = 0.9725 \text{ g/cm}^3$, $\rho_{HEXANE} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$)

ตารางผนวก 11 ผลการทดลองการหา (y/x)^{*} สำหรับตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ครั้งที่	จำนวนตัวอย่าง, g	ปริมาตรเอ็กแทร็ก, cm ³	น้ำหนักเอ็กแทร็ก, g	น้ำหนัก CNSL ในเอ็กแทร็ก, g	น้ำหนักของแข็งหลังรินสารละลายออก (drained solid), g	น้ำหนักของแข็งหลังรินสารละลายออกแล้วระบายน้ำ, g
1	50.0024	149.9	104.5537	15.1474	43.2582	34.8550
2	50.1026	148.8	103.8111	15.1146	43.8516	34.9880
3	50.4535	149.5	104.3117	15.2244	43.9646	35.2287

ตารางผนวก 12 ผลการคำนวนหา $(y/x)^*$ สำหรับตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ครั้งที่	จำนวน ตัวอย่าง, g	จำนวน CNSL ในตัวอย่าง, g	y_0 , g/cm ³	x_0 , g/cm ³	ปริมาตร เอ็กแทร็กหลัง สกัด 24 hour, cm ³	น้ำหนัก เอ็กแทร็กหลัง สกัด 24 hour, g	น้ำหนัก CNSL ในเอ็กแทร็ก หลังระบายน ยกเทน, g	y_{out} , g/cm ³
1	50.0024	16.6033	0	0.9725	149.9	104.5537	15.1474	0.1011
2	50.1026	16.6366	0	0.9725	148.8	103.8111	15.1146	0.1016
3	50.4535	16.7530	0	0.9725	149.5	104.3117	15.2244	0.1018

x_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

y_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในเอ็กแทร็กเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

x_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งที่จุดสมดุล, g/cm³

y_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในเอ็กแทร็กที่จุดสมดุล, g/cm³

$$\rho_{CNSL} = 0.9725 \text{ g/cm}^3$$

$$\rho_{HEXANE} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$$

น้ำหนักของ แม็งที่รินสาร ละลายนอก (drained solid), g	น้ำหนักCNSL กับเยกเซนใน ของแม็งที่ริน สารละลายนอก, g	น้ำหนักของ แม็งเฉื่อย(inert solid)ในของ แม็งที่รินสาร ละลายนอก, g	น้ำหนักCNSL กับของแม็งที่ รินสารละลายนอก, g	น้ำหนัก เยกเซนในของ แม็งที่รินสาร ละลายนอก, g	ปริมาตร CNSLในของ แม็งที่รินสาร ละลายนอก, cm ³	ปริมาตร เยกเซนในของ แม็งที่รินสาร ละลายนอก, cm ³	ปริมาตรรวม ของCNSLกับ เยกเซนในของ แม็งที่รินสาร ละลายนอก, g	
43.2852	9.8861	33.3991	34.8550	1.4559	8.4302	1.4971	12.6656	14.1627
43.8516	10.3856	33.4660	34.9880	1.5220	8.8636	1.5650	13.3167	14.8817
43.9646	10.2645	33.7001	35.2287	1.5286	8.7359	1.5718	13.1248	14.6966

x_{out} , g/cm ³	น้ำหนัก เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, g	น้ำหนักที่หาย ไปจากการทำ ดุลมวลสาร (คือน้ำหนัก เชกเข็น), g	น้ำหนัก เชกเข็นใน เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, g	ปริมาตร เชกเข็นใน เอ็กแทร็กเมื่อ ให้ ผลจากการ คำนวนดุล มวล สาร, cm ³	ปริมาตรCNSL ในเอ็กแทร็ก, cm ³	ปริมาตรของ เอ็กแทร็กจาก การดุลมวล สาร, cm ³	ปริมาตรที่หาย ไปคือ [*] ปริมาตรเชก เข็น)จาก การทำดุลมวล สาร, cm ³	$(y/x)^*$ หรือ m
0.1028	106.5571	2.0035	91.4098	137.3344	15.5757	152.9101	3.0101	0.9835
0.1023	106.0910	2.2799	90.9764	136.6833	15.5420	152.2253	3.4253	0.9935
0.1040	106.3285	2.0168	91.1041	136.8752	15.6549	152.5301	3.0301	0.9788

เฉลี่ย 0.9852.....

การทดลองหา $(y/x)^*$

สภาวะ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm 50 g ต่อเซกเต้น 150 cm^3

-อุณหภูมิห้อง (27°C) ($\rho_{\text{CNSL}} = 0.9725 \text{ g/cm}^3$, $\rho_{\text{HEXANE}} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$)

ตาราง ผนวก 13 ผลการทดลองการหา $(y/x)^*$ สำหรับตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ครั้งที่	จำนวนตัวอย่าง, g	ปริมาตรเครื่องหมาย, cm^3	น้ำหนักเครื่องหมาย, g	น้ำหนัก CNSL ใน เครื่องหมาย, g	น้ำหนักของแข็ง หลังรินสารละลาย ออก(drained solid), g	น้ำหนักของแข็ง หลังรินสารละลาย ออกแล้วระบายน้ำ [*] เซกเต้น, g
1	50.2536	149.8	104.5807	15.2161	43.4998	35.0195
2	50.4901	149.0	103.9805	15.2295	44.0760	35.2606
3	50.2001	149.8	104.5022	15.1955	48.4266	35.0046

ตารางผนวก 14 ผลการคำนวนหา $(y/x)^*$ สำหรับตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ครั้งที่	จำนวน ตัวอย่าง, g	จำนวน CNSL ในตัวอย่าง, g	y_0 , g/cm ³	x_0 , g/cm ³	ปริมาตร เอ็กแทริกหลัง สกัด 24 hour, 3 cm	น้ำหนัก เอ็กแทริกหลัง สกัด 24 hour, g	น้ำหนัก CNSL ในเอ็กแทริก หลังระหว่าง เยกเซน, g	y_{out} , g/cm ³
1	50.2536	16.6807	0	0.9725	149.8	104.5807	15.2161	0.1016
2	50.4901	16.7652	0	0.9725	149.0	103.9805	15.2295	0.1022
3	50.2001	16.6689	0	0.9725	149.8	104.5022	15.1955	0.1014

x_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

y_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในเอ็กแทริกเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

x_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งที่จุดสมดุล, g/cm³

y_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในเอ็กแทริกที่จุดสมดุล, g/cm³

$$\rho_{CNSL} = 0.9725 \text{ g/cm}^3$$

$$\rho_{HEXANE} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$$

น้ำหนักของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก (drained solid), g	น้ำหนักCNSL ກັບເສກເໜີນ ຂອງແຈ້ງທົ່ວນ ສາລະລາຍ ຂອງ, g	น้ำหนักของ ແຈ້ງເລື່ອຍ(inert solid)ໃນຂອງ ແຈ້ງທົ່ວນສາລະ ລາຍຂອງ, g	น้ำหนักCNSL ກັບຂອງແຈ້ງ ເລື່ອຍໃນຂອງ ແຈ້ງທົ່ວນສາລະ ລາຍຂອງ, g	น้ำหนักCNSL ໃນຂອງແຈ້ງທົ່ວນ ສາລະລາຍ ຂອງ, g	น้ำหนัก ເສກເໜີນໃນຂອງ ແຈ້ງທົ່ວນສາລະ ລາຍຂອງ, g	ປິມາຕຽ CNSLໃນຂອງ ແຈ້ງທົ່ວນສາລະ ລາຍຂອງ, 3 cm	ປິມາຕຽ ເສກເໜີນໃນຂອງ ແຈ້ງທົ່ວນສາລະ ລາຍຂອງ, 3 cm	ປິມາຕຽວມ ຂອງCNSLກັບ ເສກເໜີນໃນຂອງ ແຈ້ງທົ່ວນສາລະ ລາຍຂອງ, g
43.4998	9.4949	33.5549	35.0195	1.4646	8.4303	1.5060	12.7408	14.2468
44.0760	10.3511	33.7249	35.2606	1.5357	8.8154	1.5791	13.2443	14.8234
43.4266	8.4220	33.5312	35.0046	1.4734	8.4220	1.5151	12.6532	14.1683

x_{ow}^3 , g/cm ³	น้ำหนัก เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, g	น้ำหนักที่หาย ไปจากการทำ ดุลมวลสาร (คือน้ำหนัก เชกเชน), g	น้ำหนัก เชกเชนใน เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, g	ปริมาตร เชกเชนใน เอ็กแทร็กเมื่อ ใช้ผลจากการ คำนวนดุล มวลสาร, cm ³	ปริมาตรCNSL ในเอ็กแทร็ก, cm ³	ปริมาตรของ เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, cm ³	ปริมาตรที่หาย ไป(คือปริ- มาตรเชกเชน) จากการทำดุล มวลสาร, cm ³	$(y/x)^*$ หรือ m
0.1028	106.5758	2.0671	91.3597	137.2592	15.6464	152.9056	3.1056	0.9883
0.1036	106.2541	2.2736	91.0246	136.7557	15.6601	152.4158	3.4158	0.9865
0.1040	106.6135	2.1113	91.4180	137.3468	15.1955	152.9720	3.1720	0.9750

เฉลี่ย 0.9833.....

การทดลองหา $(y/x)^*$

สภาวะ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm 50 g ต่อ เชกเซน 150 cm^3

-อุณหภูมิห้อง (27°C) ($\rho_{\text{CNSL}} = 0.9725 \text{ g/cm}^3$, $\rho_{\text{HEXANE}} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$)

ตารางผนวก 15 ผลการทดลองการหา $(y/x)^*$ สำหรับตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ครั้งที่	จำนวนตัวอย่าง, g	ปริมาตรเชิงแทร็ก, 3 cm^3	น้ำหนักเชิงแทร็ก, g	น้ำหนัก CNSL ใน เชิงแทร็ก, g	น้ำหนักของแข็ง หลังรินสารละลาย ออก(drained solid), g	น้ำหนักของแข็ง หลังรินสารละลาย ออกแล้วระบายน้ำ [*] เชกเซน, g
1	50.4371	149.8	104.5029	15.1978	44.1935	35.2393
2	50.4888	149.3	104.1907	15.2627	43.9519	35.2261
3	50.3200	149.0	103.9455	15.1185	44.3699	35.2015

ตารางผนวก 16 ผลการคำนวนหา $(y/x)^*$ สำหรับตัวอย่างเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ครั้งที่	จำนวนตัวอย่าง, g	จำนวน CNSL ในตัวอย่าง, g	y_0 , g/cm ³	x_0 , g/cm ³	ปริมาตรเอ็กแทร็อกหลังสกัด 24 hour, 3 cm	น้ำหนักเอ็กแทร็อกหลังสกัด 24 hour, g	น้ำหนัก CNSL ในเอ็กแทร็อกหลังระหว่าง เขกเซน, g	y_{out} , g/cm ³
1	50.4371	16.7476	0	0.9725	149.8	104.5029	15.1978	0.1015
2	50.4888	16.7648	0	0.9725	149.3	104.1907	15.2627	0.1022
3	50.3200	16.7088	0	0.9725	149.0	103.9455	15.1185	0.1015

x_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

y_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในเอ็กแทร็อกเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

x_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในของแข็งที่จุดสมดุล, g/cm³

y_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในเอ็กแทร็อกที่จุดสมดุล, g/cm³

$$\rho_{CNSL} = 0.9725 \text{ g/cm}^3$$

$$\rho_{HEXANE} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$$

น้ำหนักของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก (drained solid), g	น้ำหนักCNSL กับเยกเกนใน ของแม็งท์ริน สารละลายนอก, g	น้ำหนักของ แม็งเช้อร์(inert solid)ในของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก, g	น้ำหนักCNSL กับของแม็งท์ เจือยในของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก, g	น้ำหนักCNSL ในของแม็งท์ รินสารละลายนอก, g	น้ำหนัก เยกเกนในของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก, g	ปริมาตร CNSLในของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก, cm ³	ปริมาตร เยกเกนในของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก, cm ³	ปริมาตรรวม ของCNSLกับ เยกเกนในของ แม็งท์รินสาร ละลายนอก, g
44.1935	10.5040	33.6895	35.2393	1.5498	8.9542	1.5936	13.4528	15.0464
43.9519	10.2279	33.7240	35.2261	1.5021	8.7258	1.5446	13.1097	14.6543
44.3699	10.7587	33.6112	35.2015	1.5930	9.1684	1.6352	13.7747	15.4099

x_{out}^3 , g/cm ³	น้ำหนัก เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, g	น้ำหนักที่หาย ไปจากการทำ ดุลมวลสาร (คือน้ำหนัก เสกเข็น), g	น้ำหนัก เสกเข็นใน เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, g	ปริมาตร เสกเข็นใน เอ็กแทร็กเมื่อ ใช้ผลจากการ คำนวนดุล มวลสาร, cm ³	ปริมาตรCNSL ในเอ็กแทร็ก, cm ³	ปริมาตรของ เอ็กแทร็กจาก การทำดุลมวล สาร, cm ³	ปริมาตรที่หาย ไป(คือปริ มาตรเสกเข็น) จากการทำดุล มวลสาร, cm ³	$(\gamma /x)^*$ หรือ m
0.1030	106.0836	1.5807	90.8858	136.5472	15.6276	152.1748	2.3748	0.9854
0.1025	106.3769	2.1862	91.1142	136.8903	15.6943	152.5846	3.2846	0.9971
0.1032	105.7901	1.8446	90.6716	136.2254	15.5460	151.7714	2.7714	0.9835

เฉลี่ย 0.9887.....

การคำนวณค่า $(y/x)^*$

ตัวอย่างการคำนวณค่า $(y/x)^*$ สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm
-ข้อมูลจากการทดลองมีดังนี้

จำนวนตัวอย่าง 50.0024 g

ปริมาตรของเช่น 150.0 cm³

ปริมาตรของเชื้อเพลิง 149.9 cm³

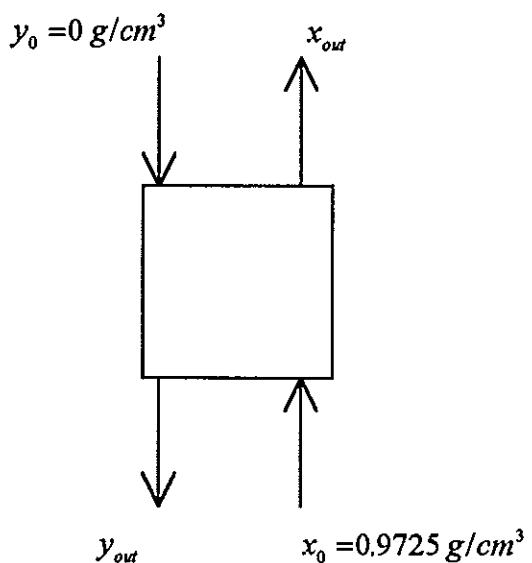
น้ำหนักเชือกแทร็ก 104.5537 g

น้ำหนัก CNSL ในเชือกแทร็กหลังจากแยกเช่น 16.1474 g

น้ำหนักของเชือกหลังจากรินสารละลายออก (drained solid) 43.2852 g

น้ำหนักของเชือกหลังรินสารละลายออกแล้วระหว่างแยกเช่น 34.8650 g

hexane 150 cm³



รูปผ่านวง 1 การทดลองสารในกระบวนการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์โดยใช้เชกเชน

พิจารณาการคำนวณดังนี้

x_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในตัวอย่างของเชือกเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

x_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในตัวอย่างของเชือกที่จุดสมดุล, g/cm³

y_0 : ความเข้มข้นของ CNSL ในเชือกแทร็กเมื่อเริ่มต้น, g/cm³

y_{out} : ความเข้มข้นของ CNSL ในเชือกแทร็กที่จุดสมดุล, g/cm³

ρ_{CNSL} : ความหนาแน่นของ CNSL ที่อุณหภูมิห้อง = 0.9725 g/cm³

ρ_{HEXANE} : ความหนาแน่นของเชกเชนที่อุณหภูมิห้อง = 0.6656 g/cm³

ปริมาณ CNSL ในตัวอย่างเมื่อเริ่มต้น = 33.205 %w/w

$$\therefore \text{ปริมาณ CNSL ในตัวอย่างเมื่อเริ่มต้น} = (33.205/100) \times 50.0024 \text{ g}$$

$$= 16.6033 \text{ g}$$

ปริมาตร CNSL ในตัวอย่างเมื่อเริ่มต้น = $16.6033/0.9725 = 17.0728 \text{ ml}$

$$\therefore x_0 = 16.6033/17.0728 = 0.9725 \text{ g/ml}$$

$$\therefore y_0 = 0 \text{ g/ml} \text{ เนื่องจากตัวทำละลายเริ่มต้นไม่มี CNSL}$$

ปริมาตรตัวทำละลายเริ่มต้น = ปริมาตรเยกเซน

$$= 150.0 \text{ cm}^3$$

$$\therefore \text{ปริมาณตัวทำละลายเมื่อเริ่มต้น} = 150.0 \times 0.6656 = 99.84 \text{ g}$$

$$\text{จากข้อมูลการทดลอง } \therefore y_{out} = 15.1474/149.9 = 0.1011 \text{ g/ml}$$

$$\text{เนื่องจาก น้ำหนักของแข็งที่รินสารละลายออก (drained solid)} = 43.2852 \text{ g}$$

$$\text{น้ำหนักของแข็งที่รินสารละลายออกแล้วระเหยเยกเซน} = 34.8560 \text{ g}$$

$$\therefore \text{ปริมาณเยกเซนที่ค้างอยู่ในของแข็งที่รินสารละลายออก} = 8.4302 \text{ g}$$

$$\text{นั่นคือปริมาตรเยกเซนที่ค้างอยู่ในของแข็งที่รินสารละลายออก} = 8.4302/0.6656$$

$$= 12.6656 \text{ cm}^3$$

$$\therefore \text{น้ำหนักของแข็งเฉียบ (inert solid) ในของแข็งที่รินสารละลายออก} = (1-0.33205) \times 50.0024$$

$$= 33.3991 \text{ g}$$

$$\text{ดังนั้น ปริมาณ CNSL ในของแข็งที่รินสารละลายออก} = 34.8550 - 33.3991 = 1.4559 \text{ g}$$

$$\therefore \text{ปริมาตร CNSL ในของแข็งที่รินสารละลายออก} = 1.4559/0.9725 = 1.4971 \text{ cm}^3$$

$$x_{out} = 1.4559/(1.4971+12.6656) = 0.1028 \text{ g/cm}^3$$

-จากสมการดุลมวลสารรวม

มวลที่เข้าสู่ระบบ (mass in) = มวลที่ออกจากระบบ (mass out)

มวลเยกแทร็กเริ่มต้น + มวลตัวอย่างเริ่มต้นไม่คิดรวมของแข็งเฉียบ =

มวลเยกแทร็กที่จุดสมดุล + มวลตัวอย่างที่จุดสมดุลไม่คิดรวมของแข็งเฉียบ

$$99.84 + 16.6033 = \text{มวลเยกแทร็กที่จุดสมดุล} + (1.4559 + 8.4302)$$

$$\therefore \text{มวลเยกแทร็กที่จุดสมดุล} = 106.5572 \text{ g}$$

$$\text{เนื่องจากปริมาณ CNSL ในเยกแทร็กที่จุดสมดุล} = 15.1474 \text{ g}$$

$$\therefore \text{ปริมาตร CNSL ในเยกแทร็กที่จุดสมดุล} = 15.1474/0.9725 = 15.5757 \text{ cm}^3$$

- จากสมการดุลมวลสารของเยกเซน

$$\text{มวลเยกเซนที่เข้าสู่ระบบ} = \text{มวลเยกเซนที่ออกจากระบบ}$$

$$99.84 + 0 = 8.4302 + \text{เยกเซนในอึ๊กแทร์ก}$$

$$\therefore \text{เยกเซนในอึ๊กแทร์กจากการดุลมวลสาร} = 91.4098 \text{ g}$$

$$\therefore \text{ปริมาตรเยกเซนในอึ๊กแทร์กจากการดุลมวลสาร} = 91.4098 / 0.6656 = 137.3344 \text{ cm}^3$$

$$\text{ปริมาตรเยกเซนในอึ๊กแทร์กจากการทดลอง} = 149.9 - 15.5757 = 134.3243 \text{ cm}^3$$

$$\therefore \text{ปริมาตรเยกเซนที่หายไป} = 137.3344 - 134.3243 = 3.0101 \text{ cm}^3$$

หรืออาจจะคิดเป็นปริมาณได้ดังนี้

$$\text{มวลอึ๊กแทร์กที่จุดสมดุลจากการดุลมวลสาร} = \text{มวล CNSL} + \text{มวลเยกเซน}$$

$$= 106.5572 \text{ g}$$

$$\text{น้ำหนัก CNSL} = 15.1474 \text{ g}$$

$$\therefore \text{มวลเยกเซนจากการดุลมวลสาร} = 106.5572 - 15.1474 = 91.4098 \text{ g}$$

จากการทดลองพบว่า ปริมาตรอึ๊กแทร์กที่จุดสมดุล = 149.9 cm^3

$$\text{ปริมาตร CNSL ในอึ๊กแทร์กที่จุดสมดุล} = 15.5757 \text{ cm}^3$$

$$\therefore \text{ปริมาตรเยกเซนในอึ๊กแทร์กที่จุดสมดุลจากการทดลอง} = 149.9 - 15.5757 \\ = 134.3243 \text{ cm}^3$$

$$\therefore \text{มวลเยกเซนในอึ๊กแทร์กที่จุดสมดุลจากการทดลอง} = 134.3243 \times 0.6656$$

$$= 89.4063 \text{ g}$$

$$\therefore \text{มวลอึ๊กแทร์กที่จุดสมดุลจากการทดลอง} = 15.1474 + 89.4063 = 104.5537 \text{ g}$$

$$\therefore \text{มวลเยกเซนที่หายไป} = 106.5572 - 104.5537 = 2.0035 \text{ g}$$

ดังนั้นจากการดุลมวลสารพบว่า มวลหายไป 3.0101 cm^3 หรือ 2.0035 g

ซึ่งอาจจะเนื่องมาจาก

1. การระเหยของเยกเซน
2. ความผิดพลาด(error)จากการวัดค่า
3. ความผิดพลาดระหว่างทำการทดลอง
4. ความผิดพลาดจากการทำเลข(คำนวน) เช่น การปัดเศษ

จากการคำนวนพบว่า $m = (y/x)^* = (y_{out}/x_{out})^* = 0.1011/0.1028 = 0.9835$

ผลการคำนวนค่าต่างๆ แสดงไว้ในตาราง ส่วนการทดลองครั้งอื่นๆ ก็คำนวนได้ในทำนองเดียวกัน

-ข้อมูลการทดลอง ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่าง ๆ จากการสกัดแบบแบบทช'
ตารางผนวก 17 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่าง ๆ จากการสกัดแบบแบบทช' สำหรับเปลือก
เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

เวลา(<i>t</i>), min	ความเข้มข้น CNSL(<i>y</i>), g/cm ³ ครั้งที่ 1	ความเข้มข้น CNSL(<i>y</i>), g/cm ³ ครั้งที่ 2	ค่าเฉลี่ยของ ความเข้มข้น CNSL, g/cm ³	<i>x_t</i> , g/cm ³
1	0.0715	0.0723	0.0719	0.1785
2	0.0742	0.0744	0.0743	0.1675
3	0.0785	0.0787	0.0786	0.1477
4	0.0816	0.0816	0.0816	0.1339
5	0.0845	0.0851	0.0848	0.1191
8	0.0852	0.0864	0.0858	0.1145
10	0.0894	0.0904	0.0899	0.0957
13	0.0894	0.0898	0.0896	0.0970
15	0.0906	0.0906	0.0906	0.0924
18	0.0928	0.0922	0.0925	0.0837
20	0.0924	0.0918	0.0921	0.0855
25	0.0935	0.0931	0.0933	0.0800
30	0.0942	0.0940	0.0941	0.0763
40	0.0926	0.0928	0.0927	0.0828
50	0.0940	0.0940	0.0940	0.0768
60	0.0955	0.0947	0.0951	0.0717
120	0.0961	0.0967	0.0964	0.0657
180	0.0960	0.0968	0.0964	0.0657
24hour	0.1025	0.1029	0.1027	

ตารางผนวก 18 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่างๆ จากการสกัดแบบแบบทึบสำหรับเปลือก

เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

เวลา(t), min	ความเข้มข้น CNSL(γ), g/cm ³ ครั้งที่ 1	ความเข้มข้น CNSL(γ), g/cm ³ ครั้งที่ 2	ค่าเฉลี่ยของ ความเข้มข้น CNSL, g/cm ³	x_t , g/cm ³
1	0.0714	0.0710	0.0712	0.1817
2	0.0749	0.0749	0.0749	0.1647
3	0.0780	0.0781	0.0779	0.1509
4	0.0809	0.0809	0.0809	0.1371
5	0.0843	0.0849	0.0846	0.1201
8	0.0845	0.0837	0.0841	0.1224
10	0.0882	0.0884	0.0883	0.1030
13	0.0885	0.0883	0.0884	0.1026
15	0.0891	0.0887	0.0889	0.1003
18	0.0896	0.0888	0.0892	0.0989
20	0.0899	0.0899	0.0899	0.0957
25	0.0906	0.0916	0.0911	0.0901
30	0.0901	0.0989	0.0900	0.0952
40	0.0943	0.0937	0.0940	0.0768
50	0.0925	0.0929	0.0927	0.0828
60	0.0952	0.0950	0.0951	0.0717
120	0.0942	0.0932	0.0937	0.0782
180	0.0943	0.0927	0.0935	0.0791
24hour	0.1012	0.1008	0.1010	

ตารางผนวก 19 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่เวลาต่างๆจากการสกัดแบบเบทซ์สำหรับเปลือก

เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

เวลา(t), min	ความเข้มข้น CNSL(y), g/cm ³ ครั้งที่ 1	ความเข้มข้น CNSL(y), g/cm ³ ครั้งที่ 2	ค่าเฉลี่ยของ ความเข้มข้น CNSL, g/cm ³	x_t , g/cm ³
1	0.0697	0.0699	0.0698	0.1882
2	0.0688	0.0694	0.0691	0.1914
3	0.0709	0.0707	0.0708	0.1836
4	0.0725	0.0729	0.0727	0.1748
5	0.0745	0.0753	0.0749	0.1647
8	0.0776	0.0782	0.0779	0.1509
10	0.0798	0.0800	0.0799	0.1417
13	0.0812	0.0816	0.0814	0.1348
15	0.0831	0.0833	0.0832	0.1265
18	0.0838	0.0840	0.0842	0.1219
20	0.0844	0.0844	0.0844	0.1211
25	0.0860	0.0854	0.0857	0.1150
30	0.0861	0.0861	0.0861	0.1132
40	0.0868	0.0874	0.0871	0.1086
50	0.0889	0.0895	0.0892	0.0989
60	0.0865	0.0869	0.0867	0.1104
120	0.0907	0.0907	0.0907	0.0920
180	0.0911	0.0903	0.0907	0.0920
24hour	0.1007	0.1003	0.1005	

การคำนวณหาสัมประสิทธิ์การแพร่ของของแข็ง(CNSL)ในเอ็กแทรีก
(Diffusivity of solid(CNSL) in extract)

จากการคำนวณพบว่า

α : แฟคเตอร์การสกัด(stripping factor = mE'/R')

E' : มวลของเอ็กแทรีก(extract mass), kg

R' : มวลของของแข็ง(solid mass), kg

m : สัมประสิทธิ์การกระจายสมดุลของตัวละลาย

(solute equilibrium distribution coefficient, $(y/x)^*$)

จากการทดลอง $E' = 150.0 \text{ cm}^3$

$$\rho_{hexane} = 0.6656 \text{ g/cm}^3 \therefore E' = 99.84 \text{ g}$$

$$R' = 50.00 \text{ g}$$

$$m = 0.9857 \text{ (จากการทดลอง)}$$

$$\text{ดังนั้น } \alpha = \frac{mE'}{R'} = \frac{0.9857 \times 99.84}{50.00} = 1.9682$$

นั่นคือ α มีค่าจำกัด (α is finite)

คำนวณหา q_i , C_i สำหรับแผ่นแนวนอนไม่จำกัดขนาด(Infinite Slab)เมื่อ α มีค่าจำกัด

$$q_{is} = \frac{-\tan q_{is}}{\alpha}; \alpha = 1.9682$$

$$\therefore q_{is} = 1.8381429 \dots \cong 1.8381$$

$$C_{is} = \frac{2\alpha(\alpha+1)}{(\alpha+1)+(\alpha q_i)^2} = \frac{2 \times 1.9682 \times (1.9682+1)}{(1.9682+1)+(1.9682 \times 1.8381)^2}$$

$$\therefore C_{is} = 0.7277$$

คำนวณหา q_i , C_i สำหรับทรงกระบอกไม่จำกัดขนาด(infinite Cylinder)เมื่อ α มีค่าจำกัด

$$q_{ic} = \frac{-2J_1(q_i)}{\alpha J_0(q_i)}; \alpha = 1.9682$$

$$\therefore q_{ic} = -1.0162 \frac{J_1(q_i)}{J_0(q_i)}$$

โดยที่ J_0 : พิงก์ชันเบสเซลอันดับศูนย์(Bessel function of order zero)

J_1 : พิงก์ชันเบสเซลอันดับหนึ่ง(Bessel function of order one)

$$\therefore \text{จะได้ } q_{ic} = 2.7404$$

ตารางผนวก สำหรับสมการแก้ปัญหาแก๊สของฟิกส์
จากการสกัดแบบทั่วไปที่ α มีค่าคงที่และ Bi มีค่าเป็นอนันต์

(Coefficient and EigenValues for Fick's Second law Solutions for Batch

Extractions in which α is constant and Bi is infinite)

Solid Shape	α	Equation for q_i	C_i
Infinite Slab	Finite	$q_i = \frac{-\tan q_i}{\alpha}$	$\frac{2\alpha(\alpha+1)}{(\alpha+1)+(\alpha q_i)^2}$
	Infinite	$q_i = \frac{(2i-1)\pi}{2}$	$\frac{2}{q_i^2}$
Infinite Cylinder	Finite	$q_i = \frac{-2J_1(q_i)}{\alpha J_0(q_i)}$	$\frac{4\alpha(\alpha+1)}{4(\alpha+1)+(\alpha q_i)^2}$
	Infinite	$J_0(q_i) = 0$	$\frac{4}{q_i^2}$
Sphere	Finite	$q_i = \frac{(3+\alpha q_i^2)\tan q_i}{3}$	$\frac{6\alpha(\alpha+1)}{9(\alpha+1)+(\alpha q_i)^2}$
	Infinite	$q_i = i\pi$	$\frac{6}{q_i^2}$

The value of C_i and q_i listed in this table are taken from various parts of "Diffusion in solids"

by J. Crank, Oxford University Press, London, 1970

ที่มา : Schwartzberg(1980)

$$C_{ic} = \frac{4\alpha(\alpha+1)}{4(\alpha+1)+(\alpha q_i)^2}$$

$$\therefore C_{ic} = \frac{4 \times 1.9682 \times (1.9682+1)}{4(1.9682+1)+(1.9682 \times 2.7404)^2} = 0.5704$$

พิจารณาความสัมพันธ์ระหว่าง $\ln Y$ กับเวลา t (S) ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างๆ

จะได้ดังสมการดังตารางผนวก 21

จากสมการ (37) จะได้ความสัมพันธ์ดังต่อไปนี้

-ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

$$-\left[\frac{q_{is}^2}{a_s^2} + \frac{q_{ic}^2}{a_c^2} \right] D_s = -0.1040 t^{-0.7724}$$

โดยที่

ตารางผนวก ความสัมพันธ์ระหว่าง $\ln Y$ กับ t (S) ของการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	ความสัมพันธ์ของ $\ln Y$ กับ t (S)	ความชัน(Slope, $d \ln Y/dt$)
2	$\ln Y = -0.4569t^{0.2276}$	$-0.1040t^{-0.7724}$
5	$\ln Y = -0.5509t^{0.1959}$	$-0.1079t^{-0.8041}$
9	$\ln Y = -0.4821t^{0.1816}$	$-0.0875t^{-0.8184}$

$$q_{is} = 1.8381, q_{ic} = 2.7404$$

$$a_s = 0.1487 \times 10^{-3} m, a_c = 1.2246 \times 10^{-3} m$$

$$\therefore D_s = 6.5904 \times 10^{-10} t^{-0.7724} m^2/S$$

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 5 mm

$$-\left[\frac{q_{is}^2}{a_s^2} + \frac{q_{ic}^2}{a_c^2} \right] D_s = -0.1079 t^{-0.8041}$$

โดยที่

$$q_{is} = 1.8381, q_{ic} = 2.7404$$

$$a_s = 0.2126 \times 10^{-3} m, a_c = 2.5795 \times 10^{-3} m$$

$$\therefore D_s = 1.4220 \times 10^{-9} t^{-0.8041} m^2/S$$

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 9 mm

$$-\left[\frac{q_{is}^2}{a_s^2} + \frac{q_{ic}^2}{a_c^2} \right] D_s = -0.0875 t^{-0.8184}$$

โดยที่

$$q_{is} = 1.8381, q_{ic} = 2.7404$$

$$a_s = 0.5607 \times 10^{-3} m, a_c = 2.4830 \times 10^{-3} m$$

$$\therefore D_s = 7.3131 \times 10^{-9} t^{-0.8184} m^2/S$$

ดังนั้นจากการคำนวนจึงสรุปค่าสัมประสิทธิ์การแพร่ของ CNSL ดังนี้

ตารางผนวก สาระประสีที่การแพร่ของ CNSLสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างๆ

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	สาระประสีที่การแพร่ของ CNSL (Diffusivity, D_s), m ² /s
2	$6.5904 \times 10^{-10} t^{-0.7724}$
5	$1.4220 \times 10^{-9} t^{-0.8041}$
9	$7.3131 \times 10^{-9} t^{-0.8184}$

จากการทดลอง(ตาราง 14 15 16) พบว่า ระยะเวลาต่างๆของการสกัด(t) กับความเข้มข้นของตัวละลายCNSLในวัสดุของแข็งที่คิดรวมวัสดุเฉื่อย (inert material, x_i) มีความสัมพันธ์กันดังนี้คือ

ตารางผนวก ความสัมพันธ์ระหว่างเวลา(t) กับความเข้มข้นของตัวละลายCNSLในเฟสของแข็งที่คิดรวมวัสดุเฉื่อย(x_i)

ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์, mm	ความสัมพันธ์ระหว่าง t (s) กับ x_i (g/cm ³)	สาระประสีที่สัมพันธ์ (regression coefficient, r^2)
2	$x_i = 0.5778t^{-0.2706}$	0.979094103
5	$x_i = 0.4448t^{-0.2163}$	0.960328404
9	$x_i = 0.4437t^{-0.1806}$	0.940342464

โดยที่พิจารณาความสัมพันธ์ระหว่าง t กับ x_i ตั้งแต่ $t = 0$ s ถึง $t = 1800$ s ที่ระยะเวลาผ่านกว่าหนึ่งชั่วโมงผลต่อการหาสาระประสีที่การแพร่มากนักเนื่องจากเริ่มเข้าใกล้สภาวะสมดุล

จากตารางผนวก จะทำให้ได้ความสัมพันธ์ระหว่าง D_s กับ x_i ดังแสดงในตาราง 17

การพิจารณาความสัมพันธ์ระหว่าง $\ln y$ กับเวลา t (S) ของเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างๆ

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

จากตาราง 14 พบว่าข้อมูล $\ln y$ กับ t มีความสัมพันธ์ดังสมการ

$$z = \ln y = -at^b \text{ ได้แก่ } t$$

$$t \rightarrow \infty, \ln y \rightarrow -\infty$$

$$t \rightarrow 0, \ln y \rightarrow 0$$

แทนค่าตั้งแต่ $t=0 S, \ln y=0$ จนถึง $t=1800 S, \ln y=-2.4800$ จะได้

$$a = 0.4569$$

$$b = 0.2276$$

$$r = 0.990417441$$

\therefore จะได้สมการ

$$\ln y = -0.4569t^{0.2276}$$

$$\text{slope} = \frac{d \ln y}{dt} = -0.1040t^{-0.7724}$$

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ในทำนองเดียวกันกับการคำนวนสำหรับขนาด 2 mm

จากตาราง 15 แทนค่าตั้งแต่ $t=0 S, \ln y=0$ จนถึง $t=1800 S, \ln y=-2.1271$

จะได้

$$a = 0.5509$$

$$b = 0.1959$$

$$r = 0.979369045$$

จะได้สมการ

$$\ln y = -0.5509t^{0.1959}$$

$$\text{slope} = \frac{d \ln y}{dt} = -0.1079t^{-0.8041}$$

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

จากตาราง 16 แทนค่าตั้งแต่ $t=0 S, \ln y=0$ จนถึง $t=1800 S, \ln y=-1.9429$

จะได้

$$a = 0.4821$$

$$b = 0.1816$$

$$r = 0.982169555$$

จะได้สมการ

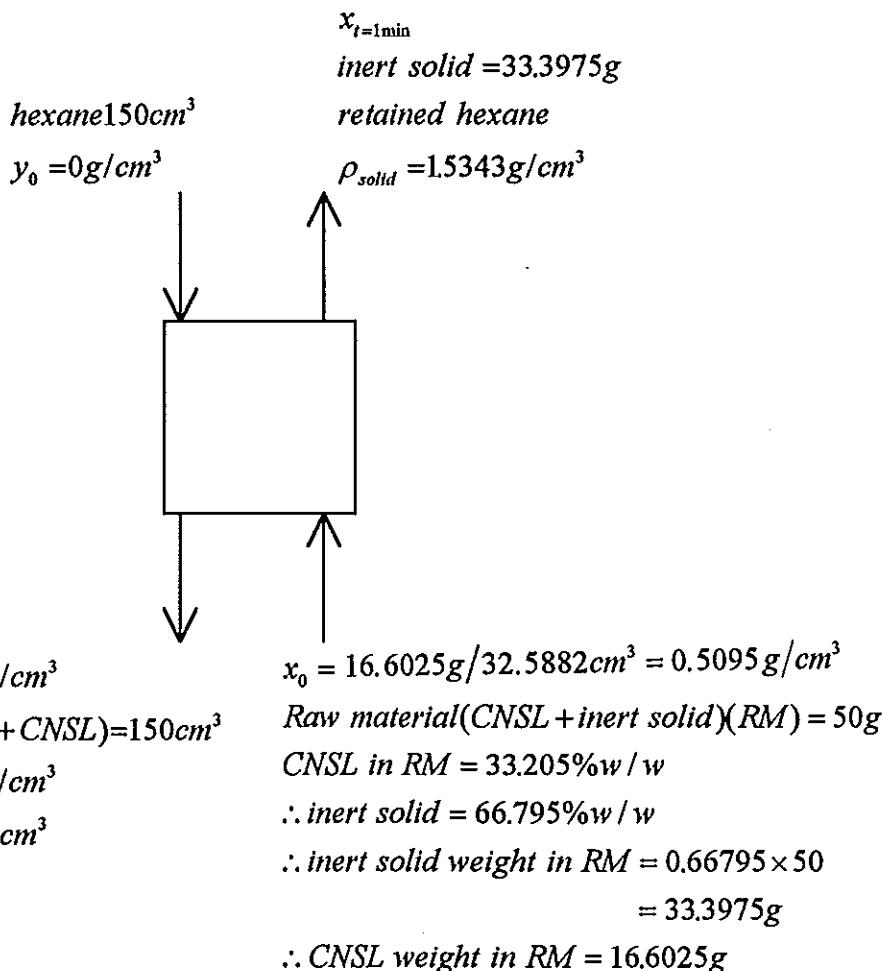
$$\ln y = -0.4821t^{0.1816}$$

$$slope = \frac{d \ln y}{dt} = -0.0875t^{-0.8184}$$

ตัวอย่างการคำนวนความเข้มข้นของ CNSL ในวัฏภาคของแข็งแบบคิดรวมของแข็งเฉื่อย (inert solid) (x_t) จากการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แบบทรายใช้ เชกเช่นเป็นตัวทำละลาย

- ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

เวลาในการสกัด 1 นาที



รูปผนวก 2 ตัวอย่างการดูดมูลสารเพื่อคำนวนความเข้มข้นของ CNSL ในวัฏภาคของแข็งแบบคิดรวมของแข็งเฉื่อย (inert solid) จากการสกัด CNSL จากเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์แบบทราย

-สมมุติฐานที่ใช้(assumption)

ปริมาตรเอ็กแทร็กเปลี่ยนแปลงน้อยมาก ซึ่งถูกต้องโดยพิจารณาจากการทดลองในการหา m หรือ $(y/x)^*$

ดังนั้นให้ปริมาตรเอ็กแทร็กเท่าเดิมคือ 150 cm^3

$$y_{t=1\text{min}} = 0.0719 \text{ g/cm}^3 \text{ (ผลจากการทดลอง)}$$

-วิธีคำนวน

●พิจารณาส่วนของตัวทำละลาย(solvent)ที่ใช้สกัด (คือเอ็กเซนบริสุทธิ์)

$$y_0 = 0 \text{ g/cm}^3, \text{ เอ็กเซน(hexane)} 150 \text{ cm}^3, \rho_{HEXANE} = 0.6656 \text{ g/cm}^3$$

●พิจารณาส่วนของเอ็กแทร็ก(extract)ที่ได้จากการสกัด (คือเอ็กเซนกับ CNSL)

$$1 \text{ cm}^3 \text{ ของเอ็กแทร็ก มีCNSL} = 0.0719 \text{ g}$$

$$150 \text{ cm}^3 \text{ ของเอ็กแทร็ก มีCNSL} = 0.0719 \times 150 = 10.785 \text{ g}$$

●พิจารณาวัตถุดิน(Raw material)เมื่อเริ่มต้นการสกัด (คือของแข็งเฉื่อย(inert solid) กับ CNSL)

$$x_0 = 0.9725 \text{ g/cm}^3$$

$$\text{น้ำหนักวัตถุดิน} = 50 \text{ g}$$

$$\text{CNSL ในวัตถุดิน} = 33.205 \% \text{w/w} \text{ (ผลจากการทดลอง)}$$

$$\therefore \text{ของแข็งเฉื่อย} = 66.795 \% \text{w/w}$$

$$\therefore \text{น้ำหนักของของแข็งเฉื่อยในวัตถุดิน} = 0.66759 \times 50 = 33.3975 \text{ g}$$

$$\therefore \text{น้ำหนัก CNSL ในวัตถุดิน} = 16.6025 \text{ g}$$

●พิจารณาวัตถุดิน(Raw material)หลังการสกัดที่ระยะเวลาต่างๆ (คือของแข็งเฉื่อย CNSL และเอ็กเซนที่ค้างอยู่ในของแข็ง(hexane retained))

-ที่เวลาการสกัด $t = 1 \text{ min}$

เมื่อพิจารณาให้ปริมาตรเอ็กแทร็กไม่เปลี่ยนแปลง ดังนั้นปริมาตรของวัตถุภาคของแข็งจะไม่เปลี่ยนแปลงด้วย นั่นคือ

ปริมาตรวัตถุภาคของแข็ง剩 = ปริมาตรวัตถุภาคของแข็งที่เวลาการสกัดต่างๆ
 $= 50/1.5343 = 32.5882 \text{ g/cm}^3$

วัตถุดินที่เวลาการสกัด 1 min มี CNSL = $16.6025 - 10.785 = 5.8175 \text{ g}$

ดังนั้น $x_t = 5.8175/32.5882 = 0.1785 \text{ g/cm}^3$

สำหรับ x , ที่เวลาอื่นๆ หรือสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดอื่นๆ ก็คำนวณได้ใน
ทำนองเดียวกัน

ภาคผนวก ข การสกัด CNSLแบบหยด

ภาคผนวกการทดลองศึกษาผลของอัตราการหยดเยกเซนในการสกัดแบบหยด

สภาวะ - ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

- น้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 30 ± 0.5 g

- เยกเซน 50 ml, อุณหภูมิห้อง 25.6°C

- อัตราการหยด 0.42, 0.53, 0.71, 1.67, 2.38, 3.33 และ 4.645 ml/min

ตารางผนวก 20.1-20.7 ผลของอัตราการหยดเยกเซนที่อัตราการหยดแตกต่างกัน

ตารางผนวก 20.1 อัตราการหยดเยกเซน 0.42 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	8.213	27.077	23.562	8.642
2	9.435	31.743	24.292	9.122
เฉลี่ย	8.779	29.41	23.927	8.882

ตารางผนวก 20.2 อัตราการหยดเยกเซน 0.53 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	8.526	27.96	26.964	6.499
2	8.636	29.10	27.630	7.225
เฉลี่ย	8.581	28.53	27.297	6.862

ตารางผนวก 20.3 อัตราการหยดเยกเซน 0.71 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	8.007	27.12	23.646	7.967
2	8.327	27.20	24.534	8.863
เฉลี่ย	8.167	27.16	24.090	8.415

ตารางผนวก 20.4 อัตราการหยดเชกเซน 1.67 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อน้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	8.007	27.12	23.646	7.967
2	8.327	27.20	24.534	8.863
เฉลี่ย	8.167	27.16	24.090	8.416

ตารางผนวก 20.5 อัตราการหยดเชกเซน 2.38 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อน้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	6.972	22.66	22.541	9.965
2	7.598	25.52	25.021	7.451
เฉลี่ย	7.285	24.09	23.781	8.708

ตารางผนวก 20.6 อัตราการหยดเชกเซน 3.33 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อน้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	6.843	22.698	24.654	11.410
2	7.159	23.962	20.876	8.430
เฉลี่ย	7.001	23.330	22.765	9.92

ตารางผนวก 20.7 อัตราการหยดเชกเซน 4.545 ml/min

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อน้ำหนักเปลือก	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)
1	6.846	24.447	25.292	9.291
2	6.694	20.013	22.832	8.915
เฉลี่ย	6.77	22.23	23.832	9.103

หมายเหตุ : ความสัมพันธ์(regression)ระหว่าง%CNSLที่สกัดได้ต่อเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์(Y) กับอัตราการหยดเชกเซน(X) คือ

$$Y = 32.208 - 8.3757X + 2.7706X^2 - 0.31091X^3, r^2 = 0.992$$

การศึกษาผลของความหนาเบดต่อการสกัดCNSLโดยเยกเซนแบบหยด

สภาวะ - ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

- ความหนาของเบด 1, 2, 3, 9, 10, 11, 18, 19 และ 20 cm ตามลำดับ

- เยกเซน 50 ml, อุณหภูมิห้อง 25 °C

- อัตราการสกัด 1.67 ml/min

ตารางผนวก 21.1-21.9 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเยกเซนแบบหยด

ตารางผนวก 21.1 ผลของความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	0.666	24.557
2	0.694	25.113
เฉลี่ย	0.680	24.845

ตารางผนวก 21.2 ผลของความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	1.286	24.708
2	1.427	24.836
เฉลี่ย	1.356	24.772

ตารางผนวก 21.3 ผลของความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	2.144	25.176
2	1.892	23.979
เฉลี่ย	2.018	24.577

ตารางผนวก 21.4 ผลของความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	5.076	20.084
2	5.047	21.008
เฉลี่ย	5.061	20.546

ตารางผนวก 21.5 ผลของความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	5.416	19.307
2	5.462	20.437
เฉลี่ย	5.439	19.872

ตารางผนวก 21.6 ผลของความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	5.718	19.321
2	5.588	18.231
เฉลี่ย	5.653	18.776

ตารางผนวก 21.7 ผลของความหนาเบด 18 cm

ครั้งที่	ปริมาณ CNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	7.202	15.380
2	7.144	16.342
เฉลี่ย	7.173	15.631

ตารางผนวก 21.8 ผลของความหนาเบด 19 cm

ครั้งที่	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	8.363	16.955
2	6.559	13.339
เฉลี่ย	7.461	15.147

ตารางผนวก 21.9 ผลของความหนาเบด 20 cm

ครั้งที่	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	%CNSLที่สกัดได้ต่อน้ำหนักเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
1	7.069	13.613
2	7.503	14.502
เฉลี่ย	7.286	14.058

สภาวะ -ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

-ความหนาเบด 1, 2, 3, 4, 5, 6, 7, 8, 9, 10 และ 11 cm

-เชกเซน 50 ml, อุณหภูมิห้อง 26 °C

-อัตราการสกัด 1.67 ml/min

ตารางผนวก 22.1- 22.11 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเชกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ตารางผนวก 22.1 ผลของความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อน้ำหนักเปลือก
1	2.776	0.702	25.288
2	2.770	0.694	25.054
เฉลี่ย	2.773	0.698	25.171

ตารางผนวก 22.2 ผลของความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	5.456	1.638	30.022
2	5.454	1.1694	21.336
เฉลี่ย	5.452	1.400	25.679

ตารางผนวก 22.3 ผลของความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	8.278	2.211	26.709
2	8.272	1.789	21.627
เฉลี่ย	8.276	2.000	24.169

ตารางผนวก 22.4 ผลของความหนาเบด 4 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	10.964	2.553	23.285
2	10.952	2.601	23.749
เฉลี่ย	10.958	2.577	23.517

ตารางผนวก 22.5 ผลของความหนาเบด 5 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	13.794	3.096	22.445
2	13.780	2.912	21.132
เฉลี่ย	13.787	3.004	21.786

ตารางผนวก 22.6 ผลของความหนาเบด 6 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	16.503	3.801	23.032
2	16.491	3.787	22.964
เฉลี่ย	16.497	3.794	22.998

ตารางผนวก 22.7 ผลของความหนาเบด 7 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	19.114	4.199	21.968
2	19.094	4.177	21.876
เฉลี่ย	19.104	4.188	21.922

ตารางผนวก 22.8 ผลของความหนาเบด 8 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	21.852	4.568	20.904
2	21.852	4.182	19.138
เฉลี่ย	21.852	4.375	20.021

ตารางผนวก 22.9 ผลของความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	24.632	3.867	15.699
2	24.720	4.783	19.349
เฉลี่ย	24.676	4.325	17.527

ตารางผนวก 22.10 ผลของความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	27.299	5.208	19.078
2	27.397	5.108	18.644
เฉลี่ย	27.348	5.158	18.861

ตารางผนวก 22.11 ผลของความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	30.433	5.479	18.003
2	29.733	5.129	17.250
เฉลี่ย	30.083	5.304	17.631

สภาวะ - ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 5 mm

- ความหนาเบด 1, 2, 3, 4, 5, 6, 7, 8, 9, 10 และ 11 cm
- เยกเซน 50 ml, อุณหภูมิห้อง 26 °C
- อัตราการสกัด 1.67 ml/min

ตารางผนวก 23.1- 23.11 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเยกเซนแบบหยดสำหรับเปลือก
เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ตารางผนวก 23.1 ผลของความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	2.819	0.709	25.151
2	2.799	0.707	25.259
เฉลี่ย	2.809	0.708	25.205

ตารางผนวก 23.2 ผลของความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	6.424	1.319	24.318
2	5.482	1.379	25.155
เฉลี่ย	5.453	1.349	24.737

ตารางผนวก 23.3 ผลของความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	8.176	1.951	23.866
2	8.253	2.031	24.609
เฉลี่ย	8.214	1.991	24.237

ตารางผนวก 23.4 ผลของความหนาเบด 4 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	10.935	2.509	22.945
2	10.877	2.569	23.619
เฉลี่ย	10.906	2.539	23.282

ตารางผนวก 23.5 ผลของความหนาเบด 5 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	13.649	3.091	22.646
2	13.677	3.121	22.819
เฉลี่ย	13.663	3.106	22.733

ตารางผนวก 23.6 ผลของความหนาเบด 6 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	16.355	3.827	23.400
2	16.421	3.649	22.222
เฉลี่ย	16.388	3.738	22.809

ตารางผนวก 23.7 ผลของความหนาเบด 7 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	19.291	4.310	21.409
2	19.111	3.930	20.564
เฉลี่ย	19.201	4.030	20.987

ตารางผนวก 23.8 ผลของความหนาเบด 8 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	21.519	4.486	20.847
2	21.881	4.486	20.502
เฉลี่ย	21.700	4.486	20.673

ตารางผนวก 23.9 ผลของความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	24.620	4.564	18.538
2	24.504	4.442	18.128
เฉลี่ย	24.562	4.503	18.333

ตารางผนวก 23.10 ผลของความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSที่สกัด ได้(g)	%CNSที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	27.738	5.149	18.563
2	27.088	4.487	16.565
เฉลี่ย	27.413	4.818	17.564

ตารางผนวก 23.11 ผลของความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSที่สกัด ได้(g)	%CNSที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	30.063	4.865	16.183
2	30.245	5.085	16.813
เฉลี่ย	30.154	4.975	16.498

สภาวะ -ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 9 mm

-ความหนาเบด 1, 2, 3, 4, 5, 6, 7, 8, 9, 10 และ 11 cm

-เชกเซน 50 ml, อุณหภูมิห้อง 26 °C

-อัตราการสกัด 1.67 ml/min

ตารางผนวก 24.1-24.11 ผลของความหนาเบดต่อการสกัดโดยเชกเซนแบบหยดสำหรับเปลือก
เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ตารางผนวก 24.1 ผลของความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSที่สกัด ได้(g)	%CNSที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	2.826	0.666	23.567
2	2.848	0.748	26.264
เฉลี่ย	2.837	0.707	24.921

ตารางผนวก 24.2 ผลของความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	5.341	1.156	21.644
2	5.603	1.456	25.986
เฉลี่ย	5.472	1.306	23.815

ตารางผนวก 24.3 ผลของความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	8.279	1.947	23.517
2	8.293	1.931	23.285
เฉลี่ย	8.286	1.939	23.401

ตารางผนวก 24.4 ผลของความหนาเบด 4 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	10.860	2.448	22.541
2	10.854	2.438	22.462
เฉลี่ย	10.857	2.443	22.502

ตารางผนวก 24.5 ผลของความหนาเบด 5 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	13.589	2.890	21.267
2	13.641	2.944	21.582
เฉลี่ย	13.615	2.917	21.425

ตารางผนวก 24.6 ผลของความหนาเบด 6 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	16.443	3.412	20.750
2	16.531	3.318	20.071
เฉลี่ย	16.487	3.365	20.411

ตารางผนวก 24.7 ผลของความหนาเบด 7 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	18.760	3.703	19.739
2	19.550	3.763	19.197
เฉลี่ย	19.155	3.728	19.468

ตารางผนวก 24.8 ผลของความหนาเบด 8 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	21.678	3.847	17.746
2	21.670	4.531	20.909
เฉลี่ย	21.674	4.189	16.317

ตารางผนวก 24.9 ผลของความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	24.779	4.032	16.272
2	24.801	4.058	16.362
เฉลี่ย	24.790	4.045	16.317

ตารางผนวก 24.10 ผลของความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	27.401	4.370	15.948
2	27.399	4.368	15.942
เฉลี่ย	27.400	4.369	15.945

ตารางผนวก 24.11 ผลของความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด. มวลรวมหิมพานต์(g)	ปริมาณCNSLที่สกัด ได้(g)	%CNSLที่ได้ต่อ น้ำหนักเปลือก
1	30.105	4.534	15.061
2	30.167	4.608	15.275
เฉลี่ย	30.136	4.571	15.168

การคำนวณปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยต่อหนึ่งเบดจากการทดลองศึกษาผลของความหนาเบดที่มีต่อการสกัดแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดต่างกัน

$$\text{ปริมาณเปลือกเฉลี่ยต่อหนึ่งเบด} = \frac{w_1 + w_2 + w_3 + \dots + w_{11}}{z_1 + z_2 + z_3 + \dots + z_{11}}$$

โดยที่ $w_1, w_2, w_3, \dots, w_{11}$: ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ความหนา

1 เบด, 2 เบด, 3 เบด จนกระทั่งถึง 11 เบดตามลำดับ

$z_1, z_2, z_3, \dots, z_{11}$: จำนวนความหนาเบดที่ 1, 2, 3 จนกระทั่งถึงเบดที่ 11
ตามลำดับ

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

$$\text{ปริมาณเปลือกเฉลี่ยต่อหนึ่งเบด} = \frac{2.809 + 5.453 + 8.214 + \dots + 30.154}{1+2+3+\dots+11} = 2.739 \text{ g}$$

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

$$\text{ปริมาณเปลือกเฉลี่ยต่อหนึ่งเบด} = 2.738 \text{ g}$$

-เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

$$\text{ปริมาณเปลือกเฉลี่ยต่อหนึ่งเบด} = 2.734 \text{ g}$$

การคำนวณ %CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบด (% weight of CNSL/weight of raw material)

-พิจารณาเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

-คำนวณ %CNSL ที่สกัดได้ในเบดที่ 1

$$\% \text{CNSL} \text{ ที่สกัดได้ในแต่ละเบด} = \frac{x_1}{x_2} \times 100$$

โดยที่ x_1 : ปริมาณ CNSL ที่สกัดได้ในแต่ละเบด

x_2 : ปริมาณเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์เฉลี่ยในเบด

$$\text{ดังนั้น \%CNSL ที่สกัดได้ในเบดที่ 1} = \frac{0.661}{2.739} \times 100 = 24.13 \%$$

ส่วนการคำนวณ %CNSL ในเบดอื่นๆ หรือสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาดอื่นๆ ก็
จะทำได้ในท่านองเดียวกัน

ตารางผนวก 25.1.1-25.11 % hexane recovery, % hexane retained และ retention time (S) จากการทดลองศึกษาผลของการหานาเบดในการสกัด CNSL โดยใช้เขกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

ตารางผนวก 25.1 ความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	2.776	28.50	0.870	20.00
2	2.770	28.50	0.874	21.40
เฉลี่ย	2.773	28.50	0.872	20.70

ตารางผนวก 25.2 ความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	5.456	27.528	1.666	49.90
2	5.454	27.730	1.694	43.70
เฉลี่ย	5.452	27.629	1.680	46.80

ตารางผนวก 25.3 ความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	8.278	27.138	2.053	72.10
2	8.272	27.142	2.059	65.30
เฉลี่ย	8.275	27.140	2.056	68.70

ตารางผนวก 25.4 ความหนาเบด 4 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	10.964	26.826	2.699	81.7
2	10.952	26.822	2.695	83.3
เฉลี่ย	10.958	26.824	2.697	82.5

ตารางผนวก 25.5 ความหนาเบด 5 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	13.794	26.240	3.487	100.8
2	13.780	26.254	3.497	104.6
เฉลี่ย	13.787	26.247	3.492	102.7

ตารางผนวก 25.6 ความหนาเบด 6 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	16.503	25.200	4.303	132.5
2	16.491	25.148	3.995	127.9
เฉลี่ย	16.497	25.174	4.149	130.2

ตารางผนวก 25.7 ความหนาเบด 7 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	19.114	24.785	5.073	142.4
2	19.094	24.805	5.073	144.6
เฉลี่ย	19.104	24.795	5.073	143.5

ตารางผนวก 25.8 ความหนาเบด 8 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	21.852	23.915	5.289	155.7
2	21.852	23.925	5.283	160.7
เฉลี่ย	21.852	23.920	5.286	158.2

ตารางผนวก 25.9 ความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	24.632	23.488	5.687	172.4
2	24.720	23.510	5.693	173.0
เฉลี่ย	24.676	23.499	5.690	172.7

ตารางผนวก 25.10 ความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	27.299	22.880	6.317	189.9
2	27.397	22.860	5.921	171.5
เฉลี่ย	27.348	22.870	6.119	180.7

ตารางผนวก 25.11 ความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	30.433	22.256	7.086	176.5
2	29.733	22.266	7.092	206.9
เฉลี่ย	30.083	22.261	7.089	190.7

ตารางผนวก 26.1-26.11 % hexane recovery, % hexane retained และ retention time (S) จากการทดลองที่กําชุมของความหนาเบดในการสกัด CNSL โดยใช้เชกเซนแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

ตารางผนวก 26.1 ความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	2.819	28.250	1.041	19.7
2	2.799	28.006	1.031	18.9
เฉลี่ย	2.809	28.128	1.036	19.3

ตารางผนวก 26.2 ความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	5.424	27.488	1.752	42.7
2	5.482	27.510	1.762	38.5
เฉลี่ย	5.453	27.499	1.757	40.6

ตารางผนวก 26.3 ความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	8.175	26.246	2.399	59.1
2	8.253	27.136	2.611	64.7
เฉลี่ย	8.214	26.691	2.505	61.9

ตารางผนวก 26.4 ความหนาเบด 4 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	10.935	26.574	3.122	82.6
2	10.877	25.902	2.958	84.4
เฉลี่ย	10.906	26.238	3.040	83.5

ตารางผนวก 26.5 ความหนาเบด 5 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	13.649	25.571	3.546	108.5
2	13.677	25.681	3.710	111.9
เฉลี่ย	13.663	25.626	3.628	110.2

ตารางผนวก 26.6 ความหนาเบด 6 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	16.355	25.620	4.206	113.8
2	16.421	25.638	4.210	123.6
เฉลี่ย	16.388	25.629	4.208	118.7

ตารางผนวก 26.7 ความหนาเบด 7 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	19.291	23.939	5.180	143.7
2	19.111	23.937	5.220	138.9
เฉลี่ย	19.201	23.938	5.200	141.3

ตารางผนวก 26.8 ความหนาเบด 8 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	21.519	23.714	5.271	157.1
2	21.881	23.676	6.245	160.7
เฉลี่ย	21.700	23.695	5.258	158.9

ตารางผนวก 26.9 ความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	24.620	23.502	6.040	166.7
2	24.504	22.640	6.048	171.1
เฉลี่ย	24.562	23.071	6.044	168.9

ตารางผนวก 26.10 ความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	27.738	22.441	6.778	180.8
2	27.088	22.259	6.806	189.8
เฉลี่ย	27.413	22.350	6.792	185.3

ตารางผนวก 26.11 ความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	30.063	21.762	7.262	204.6
2	30.245	21.888	7.248	192.6
เฉลี่ย	30.154	21.825	7.255	198.6

ตารางผนวก 27.1-27.11 % hexane recovery, % hexane retained และ retention time (S) จาก การทดลองคีกน่าผลของความหนาเบดในการสกัด CNSL โดยเซกเคน แบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

ตารางผนวก 27.1 ความหนาเบด 1 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	2.826	28.446	0.860	16.7
2	2.848	28.610	1.170	20.7
เฉลี่ย	2.837	28.528	1.015	18.7

ตารางผนวก 27.2 ความหนาเบด 2 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	5.341	27.786	1.783	31.9
2	5.603	27.912	1.793	38.9
เฉลี่ย	5.472	27.849	1.788	35.4

ตารางผนวก 27.3 ความหนาเบด 3 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	8.279	27.043	2.584	71.0
2	8.293	27.217	2.666	62.8
เฉลี่ย	8.286	27.130	2.625	66.9

ตารางผนวก 27.4 ความหนาเบด 4 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	10.860	26.781	3.075	82.3
2	18.854	25.907	3.101	83.5
เฉลี่ย	10.857	26.344	3.088	82.9

ตารางผนวก 27.5 ความหนาเบด 5 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	13.589	25.549	3.695	98.8
2	13.641	26.241	3.713	104.4
เฉลี่ย	13.615	25.895	3.704	101.6

ตารางผนวก 27.6 ความหนาเบด 6 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	16.443	24.558	4.492	120.5
2	16.531	25.742	4.542	115.7
เฉลี่ย	16.487	25.150	4.517	118.1

ตารางผนวก 27.7 ความหนาเบด 7 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มวลรวมหิมพานต์,mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	18.760	24.385	5.038	142.5
2	19.550	24.177	5.100	144.5
เฉลี่ย	19.155	24.281	5.069	143.5

ตารางผนวก 27.8 ความหนาเบด 8 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	21.678	23.441	6.695	150.1
2	21.670	23.503	5.713	160.3
เฉลี่ย	21.674	23.472	5.704	155.2

ตารางผนวก 27.9 ความหนาเบด 9 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	24.779	23.064	6.077	172.5
2	24.801	23.116	6.081	174.7
เฉลี่ย	24.790	23.090	6.079	173.6

ตารางผนวก 27.10 ความหนาเบด 10 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	27.401	22.010	7.176	180.2
2	27.399	22.332	7.188	187.2
เฉลี่ย	27.400	22.171	7.182	183.7

ตารางผนวก 27.11 ความหนาเบด 11 cm

ครั้งที่	ปริมาณเปลือกเมล็ด มะม่วงหิมพานต์, mm	ปริมาณ hexane recovery(g)	ปริมาณ hexane retained(g)	retention time (S)
1	30.105	21.549	7.872	195.7
2	30.167	21.601	7.770	193.9
เฉลี่ย	30.136	21.575	7.821	194.8

ภาคผนวก ความเข้มข้นCNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดในเบดนี้

- สภาพ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm
- ปริมาณเยกเซน 50 ml
- อัตราการไหล(flow rate) 1.67 ml/min, อุณหภูมิห้อง 25.0 °C
- ความหนาเบด 4 cm(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10.955 g)
- เก็บตัวอย่างครั้งละ 4 ml

ตารางผนวก 28 ความเข้มข้นCNSLที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm (ครั้งที่ 1)*

เวลาการสกัด(t), s	น้ำหนักCNSL, g	ความเข้มข้นCNSL(y_{out}), g/cm ³
237.49	0.610	0.1525
381.20	0.350	0.0876
524.91	0.230	0.0576
668.62	0.234	0.0585
812.34	0.151	0.0378
956.05	0.117	0.0293
1099.76	0.098	0.0245
1243.47	0.092	0.0230
1387.19	0.071	0.0177
1530.90	0.065	0.0163
1674.61	0.055	0.0138
1818.32	0.054	0.0135

* t_f (retention time or extract transit time through bed) จากการทดลองมีค่าเป็น

93.77 S

ตารางผนวก 29 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบหยดสำหรับ
เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm (ครั้งที่ 2)*

เวลาการสกัด(t), s	น้ำหนัก CNSL, g	ความเข้มข้น CNSL (y_{out}), g/cm ³
226.35	0.449	0.1123
370.06	0.392	0.0980
513.77	0.279	0.0698
657.49	0.229	0.0573
801.20	0.190	0.0476
944.91	0.139	0.0348
1088.62	0.078	0.0195
1232.34	0.055	0.0138
1376.05	0.056	0.0140
1519.76	0.039	0.0098
1663.47	0.038	0.0095
1807.19	0.038	0.0095

* t_f (retention time or extract transit time through bed) จากการทดลองมีค่าเป็น

82.63 S

ส่วน -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

- ปริมาณแซกเซน 50 ml
- อัตราการไหล(flow rate) 1.67 ml/min, อุณหภูมิห้อง 25.5 °C
- ความหนาเบด 4 cm(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10.974 g)
- เก็บตัวอย่างครั้งละ 4 ml

ตารางผ่าน 30 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับ
เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm (ครั้งที่ 1)*

เวลาการสกัด(t), s	น้ำหนัก CNSL, g	ความเข้มข้น CNSL(γ_{out}), g/cm ³
222.76	0.5632	0.1408
366.47	0.2944	0.0736
510.18	0.1684	0.0421
653.89	0.1456	0.0364
797.60	0.1267	0.0317
941.32	0.0964	0.0241
1085.03	0.0743	0.0186
1228.74	0.0667	0.0167
1372.46	0.0651	0.0163
1516.17	0.0588	0.0147
1659.88	0.0448	0.0112
1803.59	0.0408	0.0102

* t_f (retention time or extract transit time through bed) จากการทดลองมีค่าเป็น

79.04 S

ตารางผนวก 31 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆ ของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm (ครั้งที่ 2)*

เวลาการสกัด(t), s	น้ำหนัก CNSL, g	ความเข้มข้น CNSL (y_{out}), g/cm ³
222.76	0.6028	0.1507
366.47	0.3360	0.0840
510.18	0.2850	0.0713
653.89	0.2870	0.0718
797.60	0.2280	0.0570
941.32	0.1400	0.0350
1085.03	0.0840	0.0210
1228.74	0.0600	0.0150
1372.46	0.0610	0.0153
1516.17	0.0580	0.0145
1659.88	0.0600	0.0150
1803.59	0.0620	0.0155

* t_f (retention time or extract transit time through bed) จากการทดลอง มีค่าเป็น

79.04 S

สภาวะ -เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

-ปริมาณเยกเซน 50 ml

-อัตราการไหล(flow rate) 1.67 ml/min, อุณหภูมิห้อง 25.5 °C

-ความหนาเบด 4 cm(เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10.927 g)

-เก็บตัวอย่างครั้งละ 4 ml

ตารางผนวก 32 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับ
เปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm (ครั้งที่ 1)*

เวลาการสกัด(t), s	น้ำหนัก CNSL, g	ความเข้มข้น CNSL(y_{out}), g/cm ³
222.75	0.3030	0.0768
366.47	0.2250	0.0563
510.18	0.1660	0.0415
653.89	0.1720	0.0430
797.60	0.1290	0.0323
941.32	0.0856	0.0214
1085.03	0.0716	0.0179
1228.74	0.0668	0.0167
1372.46	0.0650	0.0163
1516.17	0.0530	0.0133
1659.88	0.0412	0.0103
1803.59	0.0380	0.0095

* t_f (retention time or extract transit time through bed) จากการทดลองมีค่าเป็น

82.63 S

ตารางผนวก 33 ความเข้มข้น CNSL ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆของการสกัดแบบหยดสำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm (ครั้งที่ 2)*

เวลาการสกัด(t), s	น้ำหนัก CNSL, g	ความเข้มข้น CNSL (y_{out}), g/cm ³
219.16	0.322	0.0805
362.87	0.255	0.0638
506.59	0.175	0.0438
650.30	0.170	0.0425
794.01	0.153	0.0383
937.72	0.128	0.0320
1081.44	0.111	0.0278
1225.15	0.091	0.0228
1368.86	0.123	0.0308
1512.57	0.078	0.0196
1656.29	0.096	0.0240
1800.00	0.097	0.0243

* t_s (retention time or extract transit time through bed) จากการทดลอง มีค่าเป็น

75.45 s

ภาคผนวกการศึกษาผลของการเพิ่มปริมาณตัวทำละลายเยกเซนในการสกัดCNSL

แบบหยด

ส่วนวัว -ขนาดเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 2 mm

-ความหนาเบด 4 cm, อุณหภูมิห้อง 26.5 °C(ความหนาแน่นเยกเซน 0.6646 g/ml)

-อัตราการหยดเยกเซน 1.67 ml/min

-ปริมาณเยกเซนที่ใช้สกัดคือ 30.0, 50.0, 80.0, 100.0, 130.0 และ 150 ml

ตารางผนวก 34.1-34.6 ผลของการเพิ่มปริมาณเยกเซนในการสกัดCNSLแบบหยด

ตารางผนวก 34.1 ผลของการใช้เยกเซนปริมาณ 30.0 ml

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก(g)	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	ปริมาณhexane recovery(g)	ปริมาณhexane retained(g)
1	10.862	1.699	15.93	2.672
2	11.034	1.861	15.43	2.514
เฉลี่ย	10.948	1.780	15.68	2.593

ตารางผนวก 34.2 ผลของการใช้เยกเซนปริมาณ 50.0 ml

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก(g)	ปริมาณCNSLที่สกัดได้(g)	ปริมาณhexane recovery(g)	ปริมาณhexane retained(g)
1	10.763	2.213	26.443	3.123
2	11.103	1.885	25.327	3.067
เฉลี่ย	10.933	2.049	25.885	3.095

ตารางผนวก 34.3 ผลของการใช้แยกเช่นปริมาณ 80.0 ml

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก(g)	ปริมาณCNSLที่ สกัดได้(g)	ปริมาณhexane recovery(g)	ปริมาณhexane retained(g)
1	11.238	2.367	40.985	2.910
2	10.706	2.339	40.883	2.864
เฉลี่ย	10.972	2.353	40.934	2.887

ตารางผนวก 34.4 ผลของการใช้แยกเช่นปริมาณ 100.0 ml

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก(g)	ปริมาณCNSLที่ สกัดได้(g)	ปริมาณhexane recovery(g)	ปริมาณhexane retained(g)
1	10.951	2.567	48.653	3.153
2	10.985	2.555	49.549	3.233
เฉลี่ย	10.968	2.561	49.101	3.193

ตารางผนวก 34.5 ผลของการใช้แยกเช่นปริมาณ 130.0 ml

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก(g)	ปริมาณCNSLที่ สกัดได้(g)	ปริมาณhexane recovery(g)	ปริมาณhexane retained(g)
1	10.541	2.858	62.367	2.750
2	11.417	2.802	63.101	2.818
เฉลี่ย	10.979	2.830	62.734	2.784

ตารางผนวก 34.6 ผลของการใช้แยกเช่นปริมาณ 150.0 ml

ครั้งที่	ปริมาณเปลือก(g)	ปริมาณCNSLที่ สกัดได้(g)	ปริมาณhexane recovery(g)	ปริมาณhexane retained(g)
1	10.226	2.861	66.350	3.058
2	11.604	2.991	63.506	3.128
เฉลี่ย	10.915	2.926	64.928	3.093

ภาคผนวกการศึกษาผลได้CNSLจากการขยายพื้นที่หน้าตัดในการสกัดแบบหยด

สภาพ -เปลือกเมล็ดมีเมล็ดหิมพานต์ขนาด 2 mm

-อัตราการหยดเยกเช่น 1.67 ml/min

-ปริมาณการจัดพื้น(หยด)เยกเช่นมีค่าเป็น 50 ml ต่อหนึ่งจุดของการจัดพื้น

ตารางผนวก 35 ผลได้CNSLจากการขยายพื้นที่หน้าตัดในการสกัดแบบหยด

พื้นที่หน้าตัดของภารหยด (inches ²)	ลักษณะการดำเนินการสกัดแบบหยด						
	จำนวนจุดของการจัดพื้น	ปริมาณวัตถุดิบ(g)			ปริมาณCNSLที่สกัดได้		
		ครั้งที่ 1	ครั้งที่ 2	เฉลี่ย	ครั้งที่ 1	ครั้งที่ 2	เฉลี่ย
0.7854	1	10.763	11.103	10.953	2.213	1.885	2.049
4.0	4	44.895	46.749	45.822	9.695	9.863	9.779

การคำนวณข้อมูลเกี่ยวกับผลของการศึกษาความเข้มข้นของ CNS ที่สกัดได้ที่ระยะเวลาต่างๆ ของ การสกัดแบบหยด

- การคำนวณความเข้มข้นของ CNS ในวัสดุภาคของแท่ง เมื่อเริ่มต้นโดยคิดรวมวัสดุ เชื้ออย (x_0)

$$x_0 \text{ (g/cm}^3) = \left(\frac{w_{CNSL}}{\left(\frac{w_{CNSL} + w_{inert}}{\rho_{RM}} \right)} \right), \text{ g/cm}^3$$

โดยที่ w_{CNSL} : ปริมาณ CNSL เริ่มต้น, g

w_{inert} : ปริมาณวัสดุเชื้ออย (inert material), g

ρ_{RM} : ความหนาแน่นของวัสดุดิบ (Raw material = CNSL + inert material),

g/cm³

จากตารางทดลองพบว่า

$$x_0 = \left(\frac{16.6025}{\left(\frac{16.6025 + 33.3975}{1.5343} \right)} \right) = 0.5095, \text{ g/cm}^3$$

- การประมาณนอกช่วง(extrapolation) เพื่อหา D_s ของตัวละลาย CNSL สำหรับเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 2 mm

จากตาราง X10 หรือกูป 6 พบว่า

- ที่เวลา 60 s ($y_{out} < 0.0719 \text{ g/cm}^3$)

จะได้

$$-\left[\frac{q_{ls}^2}{a_s^2} + \frac{q_{lc}^2}{a_c^2} \right] D_s = -5.7943 \times 10^{-3}$$

โดยที่

$$q_{ls} = 18381, q_{lc} = 2.7404$$

$$a_s = 0.1487 \times 10^{-3} \text{ m}, a_c = 1.2246 \times 10^{-3} \text{ m}$$

$$\therefore D_s = 3.6718 \times 10^{-11} \text{ m}^2/\text{s}$$

- ที่เวลามากกว่า 24 ชั่วโมง (86400 s) ($y_{out} < 0.1027 \text{ g/cm}^3$)

$$-\left[\frac{q_{ls}^2}{a_s^2} + \frac{q_{lc}^2}{a_c^2} \right] D_s = -6.8267 \times 10^{-6}$$

$$D_s = 4.3260 \times 10^{-14} \text{ m}^2/\text{s}$$

-การประมาณนอกช่วง(extrapolation)เพื่อหา D_s ของตัวคลาดสาย CNSLสำหรับเปลือก

เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 5 mm

จากตาราง X11 หรือคูป 7 พนว่า

-ที่เวลาไม้ยอกกว่า 60 s ($y_{out} < 0.0712 g/cm^3$)

จะได้

$$-\left[\frac{q_{ls}^2}{a_s^2} + \frac{q_{lc}^2}{a_c^2} \right] D_s = -3.8727 \times 10^{-3}$$

โดยที่

$$q_{ls} = 18381, q_{lc} = 2.7404$$

$$a_s = 0.2126 \times 10^{-3} m, a_c = 2.5795 \times 10^{-3} m$$

$$\therefore D_s = 5.1038 \times 10^{-11} m^2 / S$$

-ที่เวลามากกว่า 24 ชั่วโมง(86400 s) ($y_{out} < 0.1010 g/cm^3$)

$$-\left[\frac{q_{ls}^2}{a_s^2} + \frac{q_{lc}^2}{a_c^2} \right] D_s = -6.6135 \times 10^{-6}$$

$$D_s = 8.7159 \times 10^{-14} m^2 / S$$

-การประมาณนอกช่วง(extrapolation)เพื่อหา D_s ของตัวคลาดสาย CNSLสำหรับเปลือก

เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ขนาด 9 mm

จากตาราง X12 หรือคูป 8 พนว่า

-ที่เวลาไม้ยอกกว่า 60 s ($y_{out} < 0.0698 g/cm^3$)

จะได้

$$-\left[\frac{q_{ls}^2}{a_s^2} + \frac{q_{lc}^2}{a_c^2} \right] D_s = -1.7971 \times 10^{-3}$$

โดยที่

$$q_{ls} = 18381, q_{lc} = 2.7404$$

$$a_s = 0.5607 \times 10^{-3} m, a_c = 2.4830 \times 10^{-3} m$$

$$\therefore D_s = 1.5020 \times 10^{-10} m^2 / S$$

ภาคผนวก ค การออกแบบปฏิกรณ์ในการสกัด

Program

```

2 PRINT "*****CCEMODEL2*****"
3 PRINT "THIS PROGRAMME CAN BE USED TO PREDICT THE CONCENTRATION PROFILE
      ALONG THE EXTRACTOR. THE SHAPE MUST BE INFINITE SLAB"
5 INPUT "VOLUMETRIC RATE OF SOLID(M^3/SEC)= ";U
9 INPUT "VOLUMETRIC RATE OF LIQUID(M^3/SEC)= ";V
13 INPUT "HALF THICKNESS OF SLICES= ";FL
15 INPUT "DIFFUSIVITY(M^2/SEC)= ";E
17 INPUT "SOLVENT CONCENTRATION= ";B1
19 INPUT "INITIAL CONCENTRATION IN SOLID(KG/M^3)= ";A1
21 INPUT "PECLET NUMBER (DIMENSIONLESS)= ";R
23 INPUT "DISTRIBUTION COEFFICIENT (DIMENSIONLESS)= ";M
25 INPUT "TOTAL EXTRACTION TIME (SEC)= ";TX:FF=E*TX/FL^2
27 DR=V*M/U
40 F=3
43 INPUT "NUMBER OF ITERATION REQUIRED= ";N
45 FOR L= 1 TO N
47 Z=1
50 GOSUB 405
60 P1=P
65 GOTO 460
405 T=F*FF
410 A=(T+R)^2+T*R*(1/DR-1)*4
415 IF A < 0 THEN PRINT "NO REAL ROOT"
420 Q1=.5*-(T+R)+A^.5)
425 Q2=.5*-(T+R)-A^.5)

```

```
430 C=Q2*(1-EXP(Q1*Z))*(1+Q1/R)+Q2/DR*(EXP(Q1*Z)-(1+Q1/R)*EXP(Q1))
435 C=C-Q1*(1-EXP(Q2*Z))*(1+Q2/R)-Q1/DR*(EXP(Q2*Z)-(1+Q2/R)*EXP(Q2))
440 B=Q2*(1-EXP(Q1)/DR)*(1+Q1/R)-Q1*(1-EXP(Q2)/DR)*(1+Q2/R)
445 P=1-(C/B)
446 RETURN
460 H=FF/20
470 Z=.001/FF:GOSUB 405
480 D0=P
490 Z=1:GOSUB 405
500 D1=P
510 S=.5*(D0+D1)
520 FOR I=1 TO 19
530 Z=I/20
540 GOSUB 405
550 S=S+P
560 NEXT I
565 S=S*H
570 PRINT "AVERAGE DIMENSIONLESS DRIVING FORCE= ";S
580 D=Q2/DR*(1-(1+Q1/R)*EXP(Q1))-Q1/DR*(1-(1+Q2/R)*EXP(Q2))
590 T1=(P1-(1-D/B))/S: PRINT "AVERAGE DLOG(DRIVING FORCE)= ";T1
595 T2=3+.22*T1
600 PRINT "F0= ";F;" F1= ";T2
610 F=T2
620 NEXT L
626 L1=((F-2.4598)/(.5262/DR)): PRINT "N-FACTOR= ";L1
626 INPUT "HOW MANY NUMBER OF ITERATION REQUIRED? ";NB
627 FOR CH=1 TO NB
```

```

628 INPUT "BIOT NUMBER= ";BI
632 B=B1
635 A=A1
650 T=F*E/FL^2*TX;Q=U\N/M
660 T=T/(1+2.24/BI^1.02)
665 G=(T+R)/2^2+T*R*(Q-1)
670 IF G >= 0 THEN 690
680 PRINT "NO REAL ROOT"
690 W=-(T+R)/2+G^.5
700 I=-(T+R)/2-G^.5
710 O=((1-EXP(W^Z))*(1+W/R))/W-((1-EXP(I^Z))*(1+I/R))/I
720 K=O/(((1-Q*EXP(W))*(1+W/R))/W-((1-Q*EXP(I))*(1+I/R))/I)
730 X=A-(A-B/M)*K
750 PRINT "CONCENTRATION IN SOLID PHASE (KG/M^3)= ";X
800 NEXT CH
3000 END

```

ที่มา : ตัดแปลงจาก Program M (Siripatana, 1986)

ตารางผนวก 36 ความสัมพันธ์ระหว่าง Pe , Bi , t_f และ x_f ของระบบการสกัด CNSLด้วยเชกเชน

Pe	$t_f(S)$	Bi	$x_f(kg / m^3)$
10	3000	20	54.13
	4000	20	40.37
	5000	20	32.33
	6000	20	27.16
	7000	11	25.33
	8000	6	25.24
	9000	4	25.44
	10000	4	23.11
11	3000	20	51.70
	4000	20	37.86
	5000	20	29.83
	6000	15	25.48
	7000	7	24.99
	8000	5	23.94
	9000	4	22.91
	10000	3	23.08
12	3000	20	49.69
	4000	20	35.78
	5000	20	27.85
	6000	10	25.03
	7000	5	25.36
	8000	4	23.72
	9000	3	23.59
	10000	3	20.98

Pe	$t_f (S)$	Bi	$x_f (kg / m^3)$
13	3000	20	47.93
	4000	20	33.97
	5000	20	25.88
	6000	7	25.42
	7000	5	23.56
	8000	3	25.14
	9000	3	21.80
	10000	2	24.29
14	3000	20	46.41
	4000	20	32.41
	5000	15	25.36
	6000	6	25.11
	7000	4	24.23
	8000	3	23.60
	9000	3	20.28
	10000	2	22.75
15	3000	20	45.09
	4000	20	31.06
	5000	12	25.05
	6000	6	23.77
	7000	4	22.90
	8000	3	22.27
	9000	2	24.33
	10000	2	21.43

Pe	$t_f (S)$	Bi	$x_f (kg / m^3)$
16	3000	20	43.93
	4000	20	29.88
	5000	10	24.92
	6000	5	24.35
	7000	4	21.74
	8000	3	21.12
	9000	2	23.56
	10000	2	20.28
17	3000	20	42.90
	4000	20	28.84
	5000	8	25.48
	6000	5	23.33
	7000	3	24.49
	8000	3	20.11
	9000	2	22.54
	10000	2	19.27
18	3000	20	41.98
	4000	20	27.91
	5000	8	24.56
	6000	4	25.08
	7000	3	23.58
	8000	3	19.21
	9000	2	21.63
	10000	2	18.39

<i>Pe</i>	<i>t_f(S)</i>	<i>Bi</i>	<i>x_f(kg/m³)</i>
19	3000	20	41.16
	4000	20	27.09
	5000	7	24.88
	6000	4	24.26
	7000	3	22.76
	8000	2	25.04
	9000	2	20.83
	10000	2	17.60
20	3000	20	40.42
	4000	20	26.35
	5000	7	24.15
	6000	4	23.53
	7000	3	22.04
	8000	2	24.31
	9000	2	20.11
	10000	2	16.90
22	3000	20	39.14
	4000	19	25.29
	5000	6	24.41
	6000	4	22.28
	7000	3	20.79
	8000	2	23.05
	9000	2	18.88
	10000	2	15.71

ประวัติผู้เขียน

ชื่อ-นามสกุล นายไกรฤทธิ์ ฤทธิรัตน์

วัน เดือน ปีเกิด 16 ตุลาคม 2512

วุฒิการศึกษา

วุฒิ	ชื่อสถาบัน	ปีที่สำเร็จการศึกษา
วิทยาศาสตรบัณฑิต(อุตสาหกรรมเกษตร)	มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์	2535
วิศวกรรมศาสตรบัณฑิต(วิศวกรรมเคมี)	มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์	2538