

การอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในเครื่องอบแห้งแบบถาด

Cashew Kernel Drying in Tray-Dryer

กิตติวัฒน์ วงศ์พิศาล

Kittiwat Wongpisarn

วิทยานิพนธ์โครงการศึกษาลัษณะทัศน์ สาขาวิชาชีวกรรมเคมี
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

Master of Engineering Thesis in Chemical Engineering

Prince of Songkla University

2537

(1)

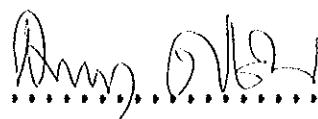
accession no.....TP 130.24.250.....10/2.1991	O.P.
Bib Key.....Cd AII.....	
.....I.....	

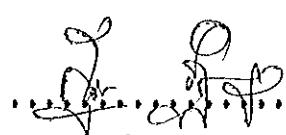
ชื่อวิทยานิพนธ์ การอนุแห่งเนื้อในเมล็ดมอมม่วงพิมพานต์ในเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง

ผู้เขียน นายกิตติวัฒน์ วงศ์มีศักดิ์

สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี

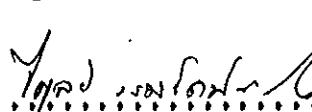
คณะกรรมการที่ปรึกษา

 นายนันยาง ประสาหกรรมการ
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. กิตติวัฒน์ วงศ์มีศักดิ์)

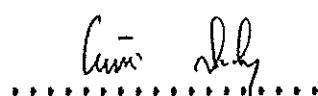
 นายนันยาง ประสาหกรรมการ
(อาจารย์สุภาวดี ภิรัชติชัยกุล)

คณะกรรมการลูก

 นายนันยาง ประสาหกรรมการ
(ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. ชาคริต ทองจิรา)

 นายนันยาง ประสาหกรรมการ
(รองศาสตราจารย์ไพบูลย์ ธรรมรักษ์วราลิก)

บังคับวิทยาลัย มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ อนุมัติให้นับวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็น^๑
ล้วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรวิกรรมศาสตร์เคมี สาขาวิชาเคมี


(ดร. ไพบูลย์ ลักษณ์ไกร)
คณบดีบังคับวิทยาลัย

ชื่อวิทยานิพนธ์ การอุบัติเหตุในเมืองม่วงพิมพานที่ในเครือข่ายแห่งบนภาค
ผู้เขียน นายกิตติวัฒน์ วงศ์พิศาล
สาขาวิชา วิศวกรรมเคมี
ปีการศึกษา 2537

บทคัดย่อ

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาพัฒนาทางการอุบัติเหตุที่เหมาะสมของเนื้อในเมืองม่วงพิมพานที่ในเครือข่ายแห่งบนภาคอยู่กับที่ โดยศึกษาตัวแปรต่างๆ ที่มีผลต่อการอุบัติเหตุได้แก่ อุณหภูมิของลมร้อน (70-90 องศาเซลเซียส), ความเร็วของลมร้อน (0.8-2.0 เมตรต่อวินาที), ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมืองม่วงพิมพานที่ (13-20 เปอร์เซนต์มาตราฐาน-หน้า), จำนวนถ้วยที่ใช้ในการอุบัติเหตุ (1-3 ถ้วย) และวิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน ขณะอุบัติเหตุ กำหนดลักษณะที่เหมาะสมจากเกณฑ์ใช้จากการศึกษา คุณภาพของผลิตภัณฑ์หลังการอุบัติเหตุ เวลาที่ใช้ในการอุบัติเหตุ และความลับเบลล์งานที่จะ晦ดในการอุบัติเหตุ

จากการทดลอง พบว่า เนื้อในเมืองม่วงพิมพานที่มีกลไกของการอุบัติเหตุคล้ายกัน คืออัตราการอุบัติเหตุในช่วงแรกสุดจะลดลงจากนั้นลดลงเรื่อยๆ และกลไกการอุบัติเหตุเป็นแบบการอุบัติเหตุ ที่อัตราการอุบัติเหตุลดลงเท่านั้น การเพิ่มอุณหภูมิของลมร้อนทำให้อัตราการอุบัติเหตุเพิ่มขึ้น ความเร็วของลมร้อนและความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมืองม่วงพิมพานที่มีผลต่ออัตราการอุบัติเหตุ เช่นเดียวกับอุณหภูมิของลมร้อน การเพิ่มจำนวนถ้วยในการอุบัติเหตุไม่มีผลต่ออัตราการอุบัติเหตุ ในขณะที่การใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน ขณะอุบัติเหตุมีผลต่ออัตราการอุบัติเหตุ

การอุบัติเหตุในเมืองม่วงพิมพานที่อุณหภูมิของลมร้อนสูงลับเบลล์เบลล์งานที่晦ดในการอุบัติเหตุน้อยกว่าการอุบัติเหตุที่อุณหภูมิของลมร้อนต่ำ ในขณะที่การอุบัติเหตุที่ความเร็วของลมร้อน หรือความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมืองม่วงพิมพานที่สูง สูงลับเบลล์งานที่晦ดในการอุบัติเหตุมากกว่าการอุบัติเหตุ ที่ความเร็วของลมร้อน หรือความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมืองม่วงพิมพานที่ต่ำ การเพิ่มจำนวนถ้วยในการอุบัติเหตุจะไม่มีผลต่อความ

ลีนเปลี่ยนพลังงานก็จะหมดในการอบแห้ง การอบแห้งโดยเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนมาก อบแห้ง ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมีมากกว่าหิมพานต์สูง จะลีนเปลี่ยนพลังงานก็จะหมดในการอบแห้งน้อยกว่าการอบแห้ง โดยการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนมากอบแห้ง ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมีมากกว่าหิมพานต์ต่ำ

ผลิตภัณฑ์จากการอบแห้งที่อยู่หมุนของลมร้อนหรือความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด มีสีเข้มกว่าผลิตภัณฑ์จากการอบแห้งที่อยู่หมุนของลมร้อนหรือความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมีมากกว่าหิมพานต์ต่ำ นอกจากนี้ยังให้ลักษณะผิวล้ำมันพลับบูรพาและยกต่อ การกราฟเทา เยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดมีมากกว่าหิมพานต์ กลิ่นของผลิตภัณฑ์เริ่มน้ำดีขึ้นเมื่ออบแห้งด้วยอยู่หมุนของลมร้อนสูงกว่า 85 องศาเซลเซียล ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากการอบแห้งที่อยู่หมุนของลมร้อน 70-80 องศาเซลเซียล มีรากใหญ่มากกว่าที่ได้จากการอบแห้งที่อยู่หมุนของลมร้อน 85-90 องศาเซลเซียล การเพิ่มจำนวนถุงในการอบแห้ง และการใช้วิธีเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนมากอบแห้ง ให้ผลิตภัณฑ์ซึ่งมีคุณภาพไม่แตกต่างกัน

การนิจารณาลักษณะการอบแห้งที่เหมาะสมจะจำเป็นต้องนิจารณาคุณภาพของผลิตภัณฑ์ที่ได้ควบคู่กับค่าใช้จ่ายรวม โดยที่

$$\text{ค่าใช้จ่ายรวม} = \text{ค่าใช้จ่ายในส่วนของพลังงานที่ใช้อบแห้ง (Energy cost) + (\text{Total cost}) \quad \text{ค่าใช้จ่ายในส่วนของค่าแรงงาน (Labour cost)}$$

Thesis Title Cashew Kernel Drying in Tray-Dryer
Author Mr.Kittiwat Wongpisarn
Major Program Chemical Engineering
Academic Year 1994

Abstract

The purpose of this research is to study the drying strategies of cashew kernels in fixed tray dryer. The drying parameters are hot air temperature ($70-80^{\circ}\text{C}$), hot air velocity (0.8-2.0 m/s), initial moisture contents of cashew kernels (13-20 %db.), number of tray and change of hot air velocity during drying. To obtain the suitable condition of drying, the results from experiments are considered. Criteria for the study are quality of products, drying time and total energy consumption.

It was found from experiments that at the initial of drying time, the drying rate was high after that decreased till the end of drying process. There was only falling rate period. Increase of hot air temperature resulted increase of drying rate. Hot air velocity and initial moisture contents of cashew kernels effected drying rate as same as hot air temperature. Increase of number of tray did not effect drying rate while change of hot air velocity during drying effected drying rate.

Drying at high hot air temperature consumed less total energy than drying at low one. While drying at high hot air velocity or high initial moisture contents of cashew kernels

or low initial moisture contents of cashew kernels. Increase of number of tray did not effect total energy consumption. Change of hot air velocity at high moisture contents of cashew kernels during drying consumed less total energy than drying at low one.

The color of products from drying at high hot air temperature or high initial moisture contents of cashew kernels were darker than ones from drying at low hot air temperature or low initial moisture contents of cashew kernels. This condition resulted in rough surface which made it difficult to peel the tests membrane of the kernel. The odour of products began to develope when they were dried at higher than 85°C hot air temperature. Drying at 70-80°C hot air temperature gave nutty flavours of products better than drying at 85-90°C hot air temperature. Increase of number of tray and change of hot air velocity during drying gave the same quality of products.

The decision on suitable drying conditions depended on two important factors :

1. total cost of each conditions

$$\text{total cost} = \text{energy cost} + \text{labour cost}$$

2. quality of products.

กิจกรรมป่ายภาร

ข้าพเจ้าขอขอบคุณ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.กัลยา ศรีสุวรรณ ประธานกรรมการที่ปรึกษา แหลาอาจารย์ ลุกวาระ ภูริษาดิษย์กุล กรรมการที่ปรึกษาร่วม ที่กรุณาให้คำแนะนำในการค้นคว้าวิจัยและภาระนักวิทยานิพนธ์ดังนี้ ขอขอบคุณผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร.ชาคริต กองอุ่นไำ กรรมการผู้แทนภาควิชาวิศวกรรมเคมี รองศาสตราจารย์ ไพบูลย์ อรุณรัตน์วราลิก กรรมการผู้แทนนักวิทยาลัย ที่กรุณาให้คำแนะนำและแก้ไขวิทยานิพนธ์ให้สำเร็จสมบูรณ์ดังนี้

ขอขอบคุณผู้ช่วยศาสตราจารย์ที่ให้ทุนอุดหนุนภาระทำวิจัย บริษัทในต่ออุตสาหกรรมจำกัด ที่ให้ความอนุเคราะห์ดังนี้

ขอขอบคุณ ดร.ชัยรัตน์ ศิริพัฒน แหลาอาจารย์ สุรลักษณ์ ประลารปาน ที่ให้คำแนะนำในการทำวิจัย ขอขอบคุณเพื่อน พี่และน้อง ๆ นักศึกษาปริญญาโท เจ้าหน้าที่ในภาควิชาวิศวกรรมเคมี ที่ได้ช่วยเหลือในการทำวิจัยครั้งนี้

ขอขอบคุณล้วน วงศ์นิศา ที่ช่วยให้ความรู้เกี่ยวกับคอมพิวเตอร์ คุณวิวัล วงศ์นิศา ที่ช่วยให้คำแนะนำเกี่ยวกับการใช้โปรแกรมสำเร็จรูป คุณนิษะ เจริญ นิชิตวงศ์ คุณพารักการ ธรรมเนียม แหล คุณลุนิตา วงศ์นิศา ที่ช่วยในการพิมพ์วิทยานิพนธ์ ถูกต้องมาก ให้กำลังใจตลอดมา

ท้ายที่สุด ขอขอบคุณ คณบดี และคุณแม่ ที่สนับสนุนภาระศึกษาและคอยให้กำลังใจข้าพเจ้าจนสำเร็จการศึกษาระดับนี้

กิตติวัฒน์ วงศ์นิศา

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อ	(3)
Abstract	(5)
กิจกรรมป่าชายเลน	(7)
สารบัญ	(8)
รายการตาราง	(9)
รายการภาพป่าชายเลน	(11)
ท้ายอุบลลักษณ์	(16)
บทที่	
1. บทนำ	1
บทนำทั่วไป	1
จุดป่าชายเลน	2
2. การตรวจสอบล่า	3
3. วิธีการวิจัย	25
วัสดุ	25
อุปกรณ์	25
วิธีดำเนินการ	27
4. ผลของการอภิปรายผล	30
5. บทสรุป	97
บรรณานุกรม	98
ภาคผนวก	105
ปรชช.พัฒนา	211

รายการตาราง

รายการ	หน้า
1. ผลของอุณหภูมิลมร้อนท่อเวลาทึ่งหมวดในการอบแห้งและอัตราการอบแห้ง เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ (13%db) ที่ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s	34
2. ผลของอุณหภูมิลมร้อนท่อเวลาทึ่งหมวดในการอบแห้งและอัตราการอบแห้ง เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ (13%db) ที่ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s	34
3. ผลของความเร็วของลมร้อน ต่อเวลาทึ่งหมวดในการอบแห้งและอัตราการ อบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ (13%db) ที่อุณหภูมิของลมร้อน 70 °C	38
4. ผลของความเร็วของลมร้อน ต่อเวลาทึ่งหมวดในการอบแห้งและอัตราการ อบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ (13%db) ที่อุณหภูมิของลมร้อน 80 °C	38
5. ตัวเลขนัยสำคัญของการทดสอบอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ซึ่งมี ความชื้นเริ่มต้น 13 %db ตัวอย่างอุณหภูมิของลมร้อน 70 °C ที่ความเร็ว ของลมร้อนต่า ฯ	43
6. ผลของความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ต่อเวลาทึ่งหมวด ในการอบแห้งและอัตราการอบแห้ง ที่อุณหภูมิของลมร้อน 70 °C ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s	45
7. ผลของความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ต่อเวลาทึ่งหมวด ในการอบแห้งและอัตราการอบแห้ง ที่อุณหภูมิของลมร้อน 80 °C ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s	45
8. ผลของปริมาณความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ อุณหภูมิและ ความเร็วของลมร้อนท่อเวลาและผลลัพธ์งานทึ่งหมวดในการอบแห้ง	53
9. ความยากลำบากในการกรองเทา (เยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์) ที่ส่วนกลาง ต่า ฯ หลังการอบแห้ง	61
10. สิ่งของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ที่ส่วนกลางต่า ฯ หลังการอบแห้ง	63

รายการตาราง (ต่อ)

รายการ	หน้า
11. ผลของการจานวนค่าคงที่เวลา ผลผลิตงานกึ่งหมุด ในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด เมมฟาร์ชิมพาณฑ์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 % ที่ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s อุณหภูมิในการอบแห้ง 80 °C	76
12. ปริมาณความร้อนที่กำกับให้จากเพื่อในเมล็ดค่าคงที่ชิมพาณฑ์รายเหยย เมื่อ ทำการอบแห้งด้วยไฟฟ้าหัตถ 500 กรัม/ถุง ที่อุณหภูมิ 80 °C	79
13. ปริมาณน้ำที่รายเหยยต่อหน่วยผลิตงานที่เวลาต่าง ๆ ขนาดอบแห้งเนื้อในเมล็ด เมมฟาร์ชิมพาณฑ์ ด้วยความเร็วของลมร้อน 0.8, 1.5 และ 2.0 m/s อุณหภูมิของลมร้อน 80 °C	87
14. ปริมาณน้ำที่รายเหยยต่อหน่วยผลิตงาน ที่เวลาใด ๆ ขนาดอบแห้ง โดยใช้วิธีการ เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 m/s เป็น 1.5 m/s ที่ความชื้นของ เนื้อในเมล็ดค่าคงที่ชิมพาณฑ์ 10, 8, 6 และ 5 %db	88
15. ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อเวลา ผลผลิตงานกึ่งหมุด ในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดค่าคงที่ชิมพาณฑ์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db ที่อุณหภูมิในการอบแห้ง 80 °C	91

รายการภาระก่อน

ภาระก่อน	หน่วย
1. ผลของความเร็วของลมร้อนและอุณหภูมิของลมร้อนต่อความลึกลงเป็นครั้งๆ หนึ่งในการอบแห้ง	8
2. การफลักดงความลื้มพื้นที่ระหว่างอัตราการอบแห้งและความชื้นของกล้วย หัวรากที่เวลาได้ ๆ ขณะอบแห้ง	10
3. การฟลักดงความลื้มพื้นที่ระหว่างปริมาณและความชื้นของวัสดุอบแห้งและเวลา ได้ ๆ ขณะอบแห้ง	12
4. การฟลักดงความลื้มพื้นที่ระหว่างอัตราการอบแห้งของวัสดุและเวลาได้ ๆ ขณะอบแห้ง	13
5. การฟลักดงความลื้มพื้นที่ระหว่างอัตราการอบแห้งของวัสดุและปริมาณ ความชื้นที่เวลาได้ ๆ ขณะอบแห้ง	13
6. ส่วนปะกอนของเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง	20
7. ส่วนปะกอนของเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง (ที่ใช้ในงานวิจัย)	26
8. การฟลักดงความลื้มพื้นที่ระหว่างปริมาณและความชื้นของเนื้อในเมล็ดหม่ม่วง หิมพานท์และเวลาได้ ๆ ขณะอบแห้ง จากการอบแห้งเนื้อในเมล็ดหม่ม่วง หิมพานท์ (13 %DM) ด้วยความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s อุณหภูมิของ ลมร้อน 80°C	31
9. การฟลักดงความลื้มพื้นที่ระหว่างอัตราการอบแห้งของเนื้อในเมล็ดหม่ม่วง หิมพานท์และเวลาได้ ๆ ขณะอบแห้ง จากการอบแห้งเนื้อในเมล็ดหม่ม่วง หิมพานท์(13 %DM) ด้วยความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s อุณหภูมิของ ลมร้อน 80°C	31

รายการภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
10. กราฟแสดงความล้มเหลวของอัตราการอบแห้งของเนื้อในเมล็ด胚芽 หิมพานท์และปริมาณความชื้นที่เวลา ๗ ๙ ๑๒ ชั่วโมงแห้ง จากการอบแห้ง เนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db, ความเร็วของลมร้อน ๐.๘ m/s, อุณหภูมิของลมร้อน ๘๐ °C	๓๒
11. ผลของการหักดิบของลมร้อนต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่งมี ปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db, ความเร็วของลมร้อน ๐.๘ m/s	๓๕
12. ผลของการหักดิบของลมร้อนต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่งมี ปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db, ความเร็วของลมร้อน ๒.๐ m/s	๓๖
13. ผลของการความเร็วของลมร้อนต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่ง มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db, อุณหภูมิของลมร้อน ๗๐ °C	๓๙
14. ผลของการความเร็วของลมร้อนต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่ง มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db, อุณหภูมิของลมร้อน ๘๐ °C	๔๐
15. ผลของการความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ต่อการอบแห้งที่ ความเร็วของลมร้อน ๒.๐ m/s, อุณหภูมิของลมร้อน ๗๐ °C	๔๖
16. ผลของการความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ต่อการอบแห้งที่ ความเร็วของลมร้อน ๒.๐ m/s, อุณหภูมิของลมร้อน ๘๐ °C	๔๗
17. เวลาทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่งมีปริมาณความชื้น เริ่มต้น ๑๓ %db	๔๙
18. เวลาทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่งมีปริมาณความชื้น เริ่มต้น ๑๖ %db	๕๐
19. เวลาทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽หิมพานท์ซึ่งมีปริมาณความชื้น เริ่มต้น ๒๐ %db	๕๑

รายการภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
20. ความลึ้นเปลือยผิวสัมผัสงานทึ่งหมกในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db	56
21. ความลึ้นเปลือยผิวสัมผัสงานทึ่งหมกในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 16 %db	58
22. ความลึ้นเปลือยผิวสัมผัสงานทึ่งหมกในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 20 %db	59
23. ผลของการจำนวนถุงต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ (13 %db) น้ำหนักเริ่มต้น 333.33 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 m/s, อุณหภูมิ 80 °C	66
24. ผลของการจำนวนถุงต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ (13 %db) น้ำหนักเริ่มต้น 500 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 m/s, อุณหภูมิ 80 °C	68
25. ผลของการเพิ่มพนักผูกต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ (13 %db) น้ำหนักรวม 1000 กรัม ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 m/s, อุณหภูมิ 80 °C	69
26. ผลของการจำนวนถุงต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ (13 %db) น้ำหนักเริ่มต้น 333.33 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 1.5 m/s, อุณหภูมิ 80 °C	72
27. ผลของการจำนวนถุงต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ชิมพานท์ (13 %db) น้ำหนักเริ่มต้น 500 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 1.5 m/s, อุณหภูมิ 80 °C	73

รายการภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
25. ผลของการเพิ่มพื้นที่ผิวที่ทำการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db) ตัวอย่างร้อนซึ่งมีความเร็ว 1.5 m/s, อุณหภูมิ 80°C	74
26. ผลของการจำนวนถุงท่อเวลาที่หักห้ามในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db) ตัวอย่างร้อนซึ่งมีอุณหภูมิ 80°C	75
27. ผลของการจำนวนถุงท่อความลึกเปลี่ยนแปลงท่อเวลาหักห้ามในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db) ตัวอย่างร้อนซึ่งมีอุณหภูมิ 80°C	78
28. ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน(จาก 2.0 m/s เป็น 1.5 m/s) ตัวอย่างร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db)	81
29. ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน(จาก 2.0 m/s เป็น 0.8 m/s) ตัวอย่างร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db)	82
30. ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน(จาก 1.5 m/s เป็น 0.8 m/s) ตัวอย่างร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db)	83
31. ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ 3 ระดับ (2.0, 1.5 และ 0.8 m/s) ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db) ตัวอย่างร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C	84
32. ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนท่อเวลาที่หักห้ามในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พิมพานท์ (13 %db) ตัวอย่างร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C	85

รายการภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
36. ปริมาณน้ำที่ระเหยต่อหน่วยพื้นที่งานที่เวลาต่าง ๆ ขณะอบแห้งเนื้อในเม็ด มหิดลพิมพานท์ ด้วยความเร็วของลมร้อน 0.8, 1.5 และ 2.0 m/s อุณหภูมิของลมร้อน 80°C	90
37. ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อกำลังสีนีเปลีอิช พื้นที่งานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเม็ดมหิดลพิมพานท์ (13 kg/m^2) ด้วยลมร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C	93
38. การหลากหลายคลองที่เหมาะสมโดยพิจารณาจากเวลาและความสีนีเปลีอิช พื้นที่งานทั้งหมดในการอบแห้ง	95

ตัวชี้อันดับสัมฤทธิ์

α	=	ค่าคงที่
A	=	พื้นที่ผิวในการอบแห้งวัลคูที่ซึ่งเกิดการถ่ายโอนมวลสารและพลังงาน ความร้อน, ตารางเมตร
A_h	=	พื้นที่ผิวของเครื่องอบแห้ง, ตารางเมตร
c_v	=	ความร้อนจำเพาะเฉลี่ยของอากาศร้อน, กิโลจูลต่อกิโลกรัมต่อองศา เซลเซียส
c_w	=	ความร้อนจำเพาะเฉลี่ยของไอน้ำ, กิโลจูลต่อกิโลกรัมต่อองศาเซลเซียส
CNSL	=	Cashew nut shell liquid
G	=	อัตราการไหลของอากาศร้อนที่ออกจากเครื่องอบแห้ง, กรัมต่อวินาที
h	=	สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อน, วัตต์ต่อตารางเมตรต่อเคลวิน
k	=	ส่วนนำความร้อนของลมร้อน, วัตต์ต่อเมตรต่อเคลวิน
m	=	ค่าคงที่
n	=	ค่าคงที่
M	=	ความชื้นของวัลคู, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัลคูแห้ง
M_c	=	ความชื้นวิกฤตของวัลคู, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัลคูแห้ง
M_{cr}	=	ความชื้นสมดุลของวัลคู, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัลคูแห้ง
M_t	=	ความชื้นสุกห้ำยของวัลคู, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัลคูแห้ง
N_t	=	ความชื้นของวัลคูที่เวลา t , กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัลคูแห้ง
N_u	=	ความชื้นเริ่มต้นของวัลคู, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัลคูแห้ง
Nu	=	ตัวเลขรหัสเชือล (Nusselt number)
Nu_a	=	ตัวเลขรหัสเชือลที่เกิดจากการถ่ายโอนความร้อนบนการนำความร้อน เพียงอย่างเดียว
Pr	=	ตัวเลขแพรนค็อก (Prandtl number)

ตัวอย่างและลักษณะ (ต่อ)

Q_1	= ความร้อนที่สูญเสียไปเนื่องจากภาระรังสีความร้อนและการทำความร้อน, กิโลวัตต์
Q_2	= ความร้อนที่สูญเสียไปกับอากาศร้อนที่ออกจากเครื่องอบแห้ง, กิโลวัตต์
Q_3	= ความร้อนที่จมูกที่ใช้ในการอบแห้ง, กิโลวัตต์
Q_4	= ความร้อนที่ใช้ในการระบายน้ำจากวัสดุ, กิโลวัตต์
R	= อัตราการอบแห้งต่อหน่วยพื้นที่, กรัมของน้ำที่ระบายต่อวินาทีต่อตารางเมตร
R_c	= อัตราการอบแห้งคงที่, กรัมของน้ำที่ระบายต่อวินาทีต่อตารางเมตร
R_e	= ตัวเลขเรย์โนลด์ (Reynolds number)
R_f	= อัตราการอบแห้งลดลง, กรัมของน้ำที่ระบายต่อวินาทีต่อตารางเมตร
R_i	= อัตราการอบแห้งขณะไก่บนนั่ง, กรัมของน้ำที่ระบายต่อวินาทีต่อตารางเมตร
T_1	= อุณหภูมิของอากาศร้อนในตู้อบแห้ง, องศาเซลเซียส
T_2	= อุณหภูมิแวดล้อม, องศาเซลเซียส
U	= สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อนรวม, วัตต์ต่อตารางเมตรต่อองศาเซลเซียส
U_m	= ความเร็วของหัวกลางที่ใช้อบแห้ง, เมตรต่อวินาที
W	= น้ำหนักแห้งของวัสดุอบแห้ง, กิโลกรัม
W_m	= อัตราการไส้ลงของอากาศร้อนออกจากเครื่องอบแห้ง, กรัมต่อวินาที
x	= ความยาวของสถาบันรัฐวัสดุ, เมตร
θ	= ระยะเวลาในการอบแห้ง, วินาที
θ_c	= ระยะเวลาในการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่, วินาที
θ_f	= ระยะเวลาในการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งลดลง, วินาที

- θ = เวลาที่จดหมายในการอ่านเห็น, วินาที
 λ = ความร้อนแฝงในการร่ายเรยน้ำ, กิโลจูลต่อกิโลกรัม
 ρ = ความหนาแน่นของหัวกลารที่ซุ่มภัยของการอ่านเห็น, กิโลกรัมต่อลูกบาศก์เมตร
 μ = ความหนืดของหัวกลาร, กิโลกรัมต่อมเมตรต่อวินาที

บทที่ ๑

บทนำ

บทนำตัวเรื่อง

มะม่วงหิมพานต์ เป็นพืชเขตร้อนอยู่ในวงศ์ Anacardiaceae มีชื่อวิทยาศาสตร์ว่า Anacardium occidentale L. Pursegloore (1977) รายงานว่าพืชในวงศ์นี้มีประมาณ 60 ลักษณะ 400 ลปชีต ในสกุล Anacardium มีอยู่ 8 ลปชีต เป็นที่ใช้คัดน้ำผลไม้ผู้คนทั่วโลก เช่นเดียวกับในประเทศไทยมีผู้นำมายังหิมพานต์เข้ามาปลูกพร้อมๆ กันมากกว่า ลปชีตอันนี้ ในประเทศไทยมีผู้นำมายังหิมพานต์เข้ามาปลูกพร้อมๆ กันมากกว่าประมาณ พ.ศ. 2444 (ธรรม์ ใจเมฆา, 2518) เริ่มปลูกกันแพร่หลายในจังหวัดภาคใต้และมีการขยายพันธุ์ปลูกไปสู่ภาคตะวันออกเฉียงเหนือ ปัจจุบันปลูกทั่วทุกภาคในประเทศไทย ส่วนสำคัญของมะม่วงหิมพานต์ คือ เมล็ด เนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์ (Kernel) สามารถรับประทานหรือใช้เป็นอาหารได้หลายอย่าง (วิไล ตันติคุณ, 2522) มีคุณค่าอาหารพอสมควรคือ โปรตีนร้อยละ 21 ไขมันร้อยละ 47 น้ำตาลร้อยละ 22 และวิตามินอีน %

ปัจจุบันเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์กำลังเป็นที่ต้องการของผู้บริโภคเป็นอย่างมาก มีการขายทางเบล็อกในเชิงอุตสาหกรรม แต่เนื่องจากเมล็ดจะมีหิมพานต์มีปริมาณมาก น้อยตามถูกกฎหมาย ไม่สามารถออกคัดหักได้ การแปลงรูปในรูปแบบต่างๆ จึงเป็นสิ่งที่จำเป็นโดยการอบแห้งเป็นกรรมวิธีแบบง่าย ๆ ของการแปลงรูปเมล็ดจะมีหิมพานต์ (ครายลฉ.อ. ภาคพนวก ค.) ซึ่งสามารถทำให้เกิดความคงทนและนำไปแปลงรูปในรูปแบบอื่น ต่อไปได้ การอบแห้งที่ดีต้องคำนึงถึงความคงทนของคุณภาพผลิตภัณฑ์ที่จะเป็นที่ยอมรับของผู้บริโภค และในด้านผลิตภัณฑ์ที่ใช้ในการอบแห้งซึ่งเป็นส่วนหนึ่งของต้นทุนรวมก็ควรอยู่ในราดับที่ดีและสามารถยอมรับได้ เช่นกัน

การแปลงรูปเมล็ดจะมีหิมพานต์ในรายละเอียดใช้วิธีการคั่ว (Roasting) โดยคั่วในกระทะเจาะรู (Open pan) เพื่อให้เปลวไฟลับผับกับเมล็ดจะมีหิมพานต์โดยตรง

หลังจากค่าว่าไถ่ที่ผลักน้ำมากราชเทาจะเป็นอิฐ โดยใช้ไม้ทุบเบา ๆ เป็นอิฐแทก จากนั้นจึงนำเช้าเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ลงกมา วิธีตักล่างมีข้อเดียวกัน น้ำปอร์เซนต์เนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์แตกหักมาก เพื่อแก้ไขปัญหาดังกล่าว การประรูปเมล็ดหม่าวริมพานห์ในปัจจุบันจึงหันมาใช้วิธีการต้ม โดยต้มเป็นเวลา 15-20 นาที จะทำให้เมล็ดอ่อนตัว จากนั้นใช้เครื่องมือกราชเทาเป็นช้อนอกออก วิธีนี้เนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ที่ได้มีความชื้นสูตรประมาณ 12-15 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง จึงจำเป็นต้องนำมารอนแห้งให้มีความชื้นเหลือประมาณ 3-4 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ปัญหาที่พบในปัจจุบันคือ เกษตรกรไม่ทราบลักษณะที่เหมาะสมในการอบแห้ง ทำให้คุณภาพของเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์อบแห้งไม่ได้เท่าที่ควร และค่าใช้จ่ายในการผลิตก็ค่อนข้างสูง ตั้งแต่การศึกษาอิทธิพลของตัวแปรต่าง ๆ ที่มีผลต่อการอบแห้ง ตลอดจนปริมาณแห้งงานที่ใช้ในการวนการอบแห้งจึงมีความลำบากอย่างยิ่ง ล่าสุดเป็นข้อมูลพื้นฐานในการปายเมินลักษณะที่เหมาะสมเพื่อพัฒนาการอบแห้งเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ในรายตัวครัวเรือน ให้มีประสิทธิภาพมากยิ่งขึ้น

วัตถุประสงค์

- ศึกษาถึงวิธีการอบแห้งเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ในเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง
- ศึกษาอิทธิพลของตัวแปรต่าง ๆ ที่มีผลต่ออัตราการอบแห้งเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์
 - อุณหภูมิของลมร้อน
 - ความเร็วของลมร้อน
 - ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์
 - จำนวนชั้น(ถาด)ของเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ที่ทำการอบแห้ง
 - เวลาที่ใช้ในการอบแห้ง
- ศึกษาเปรียบเทียบความลับเบื้องหลังงาน กีฬาที่ใช้ในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ที่ลักษณะการอบแห้งต่าง ๆ
- ศึกษาหาแนวทางการอบแห้งที่เหมาะสม ของเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์ ในเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง โดยพิจารณาจากเวลา ความลับเบื้องหลังงานที่ใช้ในการอบแห้ง ผลกระทบทางการคุณภาพของผลิตภัณฑ์ เช่น สี กลิ่นรสชาติของเนื้อในเมล็ดหม่าวริมพานห์หลังการอบแห้ง และความมากน้อยในการกราชเทา เชือกหุ้มเนื้อในเมล็ด

การตรวจสอบผลลัพธ์

Morey (1978) ได้ศึกษาการอบแห้งข้าวโดยด้วยเทคนิคการอบแห้งแบบต่างๆ พบว่า การอบแห้งโดยใช้ลมร้อนซึ่งมีอุณหภูมิสูงเพื่อให้ความชื้นของข้าวในคลอดจันถูกจัดเรียงตัวที่เหมาะสมแล้วสำหรับนำไปอบต่อในถังเก็บโดยใช้ลมร้อนซึ่งมีอุณหภูมิต่ำ ใช้พลังงานในการอบแห้งน้อยกว่าการอบแห้งที่ใช้ลมร้อนซึ่งมีอุณหภูมิสูงเพียงอย่างเดียว Muhlbauer (1981) ยืนยันผลการทดลองที่คล้ายกันกับของ Morey (1978) และสรุปว่า ค่าใช้จ่ายด้านพลังงานลดลง 15 เปอร์เซ็นต์

Ohler (1979) กล่าวว่า เนื้อในเมล็ดมีวงพิมพานท์ (Kernel) ซึ่งมีเยื่อหาง ๆ (Taste) หุ้มอยู่หากมีความชื้นมากกว่า 6 เปอร์เซ็นต์ อาจทำให้เชื้อราเจริญเติบโตขึ้นบนเมล็ดได้ การอบแห้งเนื้อในเมล็ดให้มีความชื้นต่ำกว่า 3 เปอร์เซ็นต์ นอก จากลามารคป้องกันเชื้อราแล้ว ยังทำให้เยื่อหาง ฯ ซึ่งหุ้มอยู่สามารถหลุดออกได้โดยง่าย ในขั้นตอน การเอาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดออก (Peeling) อิสระด้วย อย่างไรก็ตามไม่ควรอบแห้งนานเกินไป เนื่องจากทำให้เนื้อในเมล็ดการเทาหรือหักได้ง่ายในขั้นตอนต่อไปคือ การกราฟเทาเยื่อหุ้นน้ำ ฯ ซึ่งหุ้มเนื้อในเมล็ด การคั้นนาค ผลกระทบบรรจุรวมถึงการขันสี จะเห็นว่า ลักษณะการอบแห้งมีผลต่อผลิตภัณฑ์อย่างมาก ลักษณะในการอบแห้งที่เหมาะสมคือ การอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนประมาณ 70 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 6 ชั่วโมง ปัญหาสำคัญในการอบแห้งคืออุณหภูมิในการอบแห้งไม่สม่ำเสมอทำให้เกิดตุ้ออบแห้ง เช่น ด้านบนอุณหภูมิอาจสูงกว่าด้านล่าง ตั้งนั่นการลับถุงบรรจุวัสดุคงลามารคช่วยได้ หรืออิกวิชันนิ่งคือ การใช้ผ้าคลุมช่วยเป่าให้ลมร้อนกระจาย หรือไอลิเวียนทัวทั้งตุ้ออบแห้ง

Hair และคณะ (1979) ได้ทำการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมีวงพิมพานท์ โดยใช้เครื่องมือที่เรียกว่า Bronto Drier ความร้อนที่ใช้ในระบบคืออากาศร้อนที่ได้จากการเผาเบล็อกเมล็ดมีวงพิมพานท์ในเตาเผาด้านล่าง เครื่องอบแห้งแบบนี้ปะกอนด้วยตู้อบแห้งประมาณ 4-6 ตู้ ในแต่ละตู้มีความกว้างและสูง 90 x 45 ตารางเมตร ผลลัพธ์

10-15 เซนติเมตร วางไว้ 6 ถุง แต่ละถุงสามารถบรรจุเนื้อในเม็ดคัมมิ่งพิมพานท์ประมาณ 10 กิโลกรัม อุณหภูมิของอากาศร้อนบริเวณถุงด้านบนอยู่ระหว่าง 70-100 องศาเซลเซียส ส่วนอุณหภูมิของอากาศร้อนบริเวณถุงด้านล่างอยู่ระหว่าง 40-70 องศาเซลเซียส เพื่อให้การอบแห้งเกิดขึ้นอย่างสม่ำเสมอในรายว่างของการอบแห้ง จึงต้องมีการเปลี่ยนตำแหน่งของถุง เวลาทั้งหมดที่ใช้ในการอบแห้งประมาณ 6-12 ชั่วโมง เพื่อลดการสูญเสียพลังงานในการอบแห้งจึงมีการประดิษฐ์เครื่องอบแห้งอีกแบบหนึ่งคือ Throungh-flow dryer ซึ่งสามารถอบแห้งเนื้อในเม็ดคัมมิ่งพิมพานท์ได้ครั้งละ 250 กิโลกรัมและพบว่า การอบแห้งที่อุณหภูมิ 80 องศา เป็นเวลา 4 ชั่วโมง ทำให้ได้ผลิตภัณฑ์ที่มีความชื้นเหลือประมาณ 2.0-4.5 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง

Mezze และ Leemans (1980) ทำการอบแห้งหัวหอม เพื่อศึกษากระบวนการ การระเหย การแห้ง การคุณภาพความชื้นของหัวหอม นอกจากนี้ยังศึกษาเกี่ยวกับการคืนกลับความชื้น (Rehydration) อุปกรณ์ในการอบแห้งคือ Vibro-Fluidizer ทำการอบแห้งที่ อุณหภูมิของลมร้อน 40, 50 และ 60 องศาเซลเซียส อัตราการไหลของอากาศร้อน 5.5, 8.1 และ 10.3 ลูกบาศก์เมตรต่อนาที จากการศึกษาพบว่า อุณหภูมิมีผลต่อการอบแห้ง กล่าวคือ เมื่ออุณหภูมิเพิ่มสูงขึ้น อัตราการอบแห้งจะเพิ่มมากขึ้น และไม่มีข่าวอัตราการอบแห้งคงที่ ส่วนอัตราการไหลของอากาศร้อนไม่เห็นผลข้อเด่น นอกจากนี้ยังพบว่า ที่อุณหภูมิเดียวกัน ค่าสัมประสิทธิ์การแห้งของการคืนกลับความชื้น มีค่าเป็นสองเท่าของค่าคุณภาพความชื้น

Kelohick (1981) ทดลองทำการอบแห้งเม็ดข้าวโพดด้วยเทคนิคการอบแห้งแบบต่างๆ เป็นระยะเวลา 3 ปี พบว่า การอบแห้งเม็ดข้าวโพด ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 26 เปอร์เซนต์มาตรฐานเปียก ให้เหลือความชื้นลดลง 15.5 เปอร์เซนต์มาตรฐานเปียก ล้วนเปลี่ยนแปลงจาก 3.2 เมกะจูลต่อกิโลกรัมของน้ำที่รั่วหายล้ำรับการอบแห้งด้วยอากาศ แห้งคล้อม 3.8 เมกะจูลต่อกิโลกรัมของน้ำที่รั่วหายล้ำรับการอบแห้งที่ใช้อุณหภูมิสูงกว่า อุณหภูมิแห้งคล้อมเล็กน้อย 4.1 เมกะจูลต่อกิโลกรัมของน้ำที่รั่วหายล้ำรับการอบแห้งแบบครายนาเรชั่น 4.5 เมกะจูลต่อกิโลกรัมของน้ำที่รั่วหายล้ำรับการอบแห้ง เม็ดพิชแบบไฟลส่วนทาง และ 6.6 เมกะจูลต่อกิโลกรัมของน้ำที่รั่วหายล้ำรับการอบแห้งแบบเป็นวงค์

Muhlbauer (1981) ที่การทดลองของเข้าว่าผลลัพธ์จากการอบแห้งแบบต่าง ๆ พบว่า การอบแห้งโดยใช้ผัดลมภารานเฉพาะในช่วงที่ความชื้นลับพักค้าง ลีนเบลิง ผลิตงานในการอบแห้งค่อนข้างสูง เมื่อเปรียบเทียบกับการอบแห้งอย่างต่อเนื่อง หรือการอบแห้งอย่างต่อเนื่องโดยอุ่นอากาศให้ร้อนขึ้น แต่ศาสตราจารย์ลาร์รีของการอบแห้งอย่างต่อเนื่องโดยควบคุมความชื้นลับพักค้างอากาศไม่ให้สูงเกินกว่าที่กำหนด

ทักษิณ ลอยจิราภรณ์ (2526) ได้ศึกษาอิทธิพลของตัวแปรต่าง ๆ เช่น อุณหภูมิ และความเร็วของลมร้อนที่มีผลต่ออัตราการอบแห้งของ พุทรา ลงมุด อรุณ ผลมะยม โดยใช้อุณหภูมิในการอบแห้ง 55-72 องศาเซลเซียส ความเร็วของลมร้อน 0.6 และ 1.2 เมตรต่อวินาที พบว่าอัตราการอบแห้งของผลิตภัณฑ์เกษตรที่ศึกษาทั้งหมดอยู่ในช่วงอัตราการอบแห้งต่ำ จัดการอบแห้งจะเพิ่มขึ้นเมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้น ถ้าอุณหภูมิเพิ่มสูงเกินไป จะทำให้เกิดปัญหาเกี่ยวกับ คุณภาพของผลิตภัณฑ์เกษตร เช่น ผลิตภัณฑ์มีสีคล้ำ ความเร็วของลมร้อนมีอิทธิพลเด่นอย่างมากต่อการอบแห้งของพุทรา แต่จะมีอิทธิพลต่ออัตราการอบแห้งของลงมุดและอรุณ

Levi ผลศตวรรษ (1983) ศึกษาการอบแห้งมะลอกอ การศึกษาแบ่งออกเป็น 2 ขั้นตอนคือ ขั้นตอนการเตรียมมะลอกก่อนนำไปอบแห้งและขั้นตอนของการอบแห้ง โดยใช้ตู้อบแห้งชนิดลมร้อนไพลผ่าน และตู้อบแห้งแสงอาทิตย์ ขั้นตอนการเตรียมมะลอกมี 4 วิธี คือ (1) การลวก (Blanching) ในน้ำเชื่อม (70% น้ำ+30% โคเคน) (2) การลวกในน้ำ (3) การแช่ในน้ำเชื่อมที่อุณหภูมิปีกติดหรือในน้ำเชื่อมเดือด (4) ทำวิธีที่ 3 แล้วตามด้วยวิธีที่ 1 หรือ 2 จากนั้นนำมะลอกที่ผ่านกรรมวิธีต่าง ๆ มาอบแห้ง พบว่า เวลาในการอบแห้ง มะลอกที่ผ่านกรรมวิธีต่างกัน น้อยกว่ามะลอกที่ไม่ผ่านกรรมวิธีอย่างเห็นได้ชัด ผลกระทบต่อค่าผลิตงานก็ใช้ในการอบแห้งลดลงด้วย ล้วนล่วงจากที่เหมาะสมลง คือ การอบแห้งมะลอก โดยใช้ตู้อบแห้งชนิดลมร้อนไพลผ่าน โดยอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อน 65-75 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3 ชั่วโมง ลดลงจากนั้นจึงอบแห้งต่อโดยใช้อุณหภูมิ 45-55 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 3-6 ชั่วโมง

Maryanto (1986) ได้ศึกษาการอบแห้งมะม่วง โดยใช้เครื่องอบแห้งแบบตู้ชนิดลมร้อนไพลผ่าน ทำการทดลองทางวงการอบแห้งที่เหมาะสม ตัวบ่งชี้คือความชื้นคงที่ คือ อุณหภูมิของลมร้อน (50, 60 และ 70 องศาเซลเซียส) ความหนาของชั้นมะม่วง (0.5,

1.0 ผล 1.5 (เซนติเมตร) ผลปริมาณของชั้นเมฆม่วงที่บรรจุในภาค (1.225, 2.45, 3.675 และ 4.9 กิโลกรัมต่อตารางเมตร) สำหรับการเตรียมเมฆม่วงก่อนการอบแห้งนั้น กำโดย แท็ปชั้นเมฆม่วงในสารละลายโซเดียมเมตาไบซ์ฟล์ฟอฟท์ 1.5 เปอร์เซนต์, โป๊ดลเชียม เมตาไบซ์ฟล์ฟอฟท์ 1.5 เปอร์เซนต์ จากนั้น จึงนำไปสารละลายแคลเซียมคลอไรด์ 0.4 เปอร์เซนต์ แล้วนึ่งด้วยไอน้ำ อิกวิตินที่คือ ไม่มีการเตรียมชั้นเมฆม่วงก่อนทำการอบแห้ง การศึกษาการอบแห้งครั้งนี้ไม่ได้ความคุณความชั้นล้มพักช์ของอากาศ อุณหภูมิแวดล้อมของการ พคลอตอยู่ในช่วง 28-29 องศาเซลเซียล และความชื้นในขณะอบแห้งอยู่ในช่วง 80-85 เปอร์เซนต์ จากการศึกษานั้นว่าอัตราการอบแห้งขึ้นอยู่กับอุณหภูมิของอากาศร้อน ความชื้น ของชั้นวัสดุและยังขึ้นอยู่กับปริมาณของผลิตภัณฑ์บนภาชนะแห้ง ลักษณะผลิตภัณฑ์จะได้มาตรฐาน นั้นจะต้องมีการจำกัดลาร์ซ์ฟล์ฟอฟท์ก ๆ อุณหภูมิก่อนแห้ง อุณหภูมิของอากาศร้อนที่ใช้อบแห้งมี อิทธิพลต่อผิวสัมผัสของชั้นเมฆม่วงที่ผ่านผลไม้ผ่านการเตรียมก่อนทำการอบแห้ง วิตามินซีจะสูญเสียในชั้นตอนการเตรียมชั้นเมฆม่วงก่อนอบแห้งมากกว่าการสูญเสียแห้งแบบแห้ง

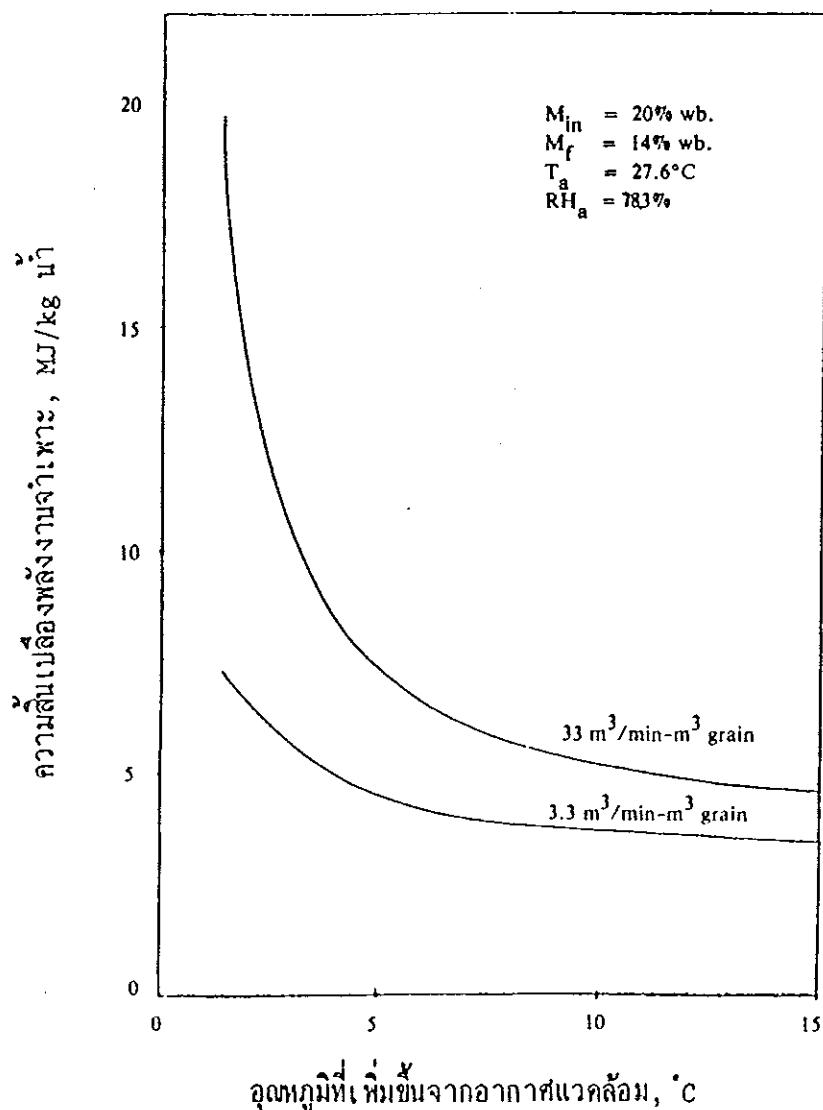
Soponronnarit และ Chinsakoltanekorn (1986) ศึกษาแนวโน้มความสัมประสิทธิ์งานจากการอบแห้งข้าวเปลือกด้วยวิธีการต่างๆ พบว่า การอบแห้งด้วยอัตราการไหลของอากาศต่ำโดยความคุณให้พัฒนาทำงานในช่วงที่ความชื้นล้มพักช์ของอากาศต่ำหรือโดยความคุณความชื้นล้มพักช์ของอากาศให้ต่ำกว่าค่าที่กำหนดไว้ ใช้พลังงานในการอบแห้งต่ำสุดโดยต่ำกว่าการอบแห้งแบบเป้าอากาศต่อเนื่องไม่ว่าจะใช้อุตสาหกรรม/หรืออุณหภูมิของอากาศต่ำหรือสูง

Cruz (1988) ทำการอบแห้งเนื้อมะพร้าวในเครื่องอบแห้งแบบภาค ที่สามารถปรับปรุงปริมาณเรียวกลับของอากาศร้อนได้ ใช้ Producer สูตร ซึ่งได้จากการทดสอบพบว่า เป็นเชื้อเพลิง พบว่า สามารถลดระยะเวลาอบแห้งเนื้อมะพร้าวผ้าซิค ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 48 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ให้มีความชื้นลดลงเหลือ 10 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้งได้ภายในเวลา 8 ชั่วโมง โดยใช้อุตสาหกรรมอากาศเรียวกลับที่เหมาะสมสมคือ 0.96 อุณหภูมิในการอบแห้ง 77 องศาเซลเซียล นอกจากนี้พบว่า หากอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนสูงกว่านี้จะทำให้อุตสาหกรรมอากาศแห้งสูงขึ้น แต่จะทำให้ผลิตภัณฑ์เสื่อมคุณภาพ ถึงนั้น ที่อุณหภูมิต้องกล่าวว่าจะเป็นอุณหภูมิที่เหมาะสมลดลงสำหรับการอบแห้ง

Soponronnarit (1988) ได้ศึกษาถึงการล้างเปลือกผลลัจงานในการอบแห้งข้าว

เปลือก โดยกำหนดให้ความชื้นเริ่มต้นของข้าวเปลือกเท่ากับ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐาน เปียก ประมาณของข้าวเปลือกเท่ากับ 100 ลูกบาศก์เมตร โดยใช้ลักษณะอากาศของกรุงเทพฯ ย ซึ่งมีอุณหภูมิของอากาศแวดล้อมเฉลี่ย 27.6 องศาเซลเซียส ความชื้นลักษณะที่ 80 เปอร์เซ็นต์ ความสูงของข้าวเปลือกอยู่ระหว่าง 0.58-2.0 เมตร ใช้อัตราการไหลของอากาศร้อนอยู่ในช่วง 3.3-33.0 ลูกบาศก์เมตรต่อนาที ต่ออุณหภูมิของอากาศเปลือก และกำหนดให้อุณหภูมิของอากาศก่อนเข้าถังอบแห้งมีค่าสูงขึ้นจากอุณหภูมิของอากาศแวดล้อม 1.5-15.0 องศาเซลเซียส การอบแห้งจะลิ้นสุดลงเมื่อความชื้นเฉลี่ยของข้าวเปลือกในถังอบแห้งเท่ากับ 14 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานเปียก สรุปได้ว่า การอบแห้งที่ใช้อัตราการไหลของอากาศร้อนสูงจะลิ้นเปลือกง่ายในการอบแห้งมากกว่าวิธีการใช้อัตราการไหลของอากาศร้อนต่ำอย่างเห็นได้ชัด และการลิ้นเปลือกง่ายงานจะขึ้นอยู่กับอุณหภูมิของอากาศร้อนที่ใช้ในการอบแห้งโดยลดลงเมื่ออุณหภูมิของอากาศร้อนสูงขึ้น (ภาพประกอบ 1)

เพชรบุรี ๗๘๘๗ (๒๕๓๒) ศึกษาแนวทางการอบแห้งที่เหมาะสมของเมล็ดกอซึ่งมีโดยใช้เครื่องอบแห้งแบบตู้ ซึ่งภายในบรรจุถุงอยู่กับที่ ทำการอบแห้งเมล็ดกอนซึ่งมีที่สภาวะต่างๆ เพื่อหาแนวโน้มของแนวทางการอบแห้งเมล็ดกอนซึ่งมีที่เป็นไปได้จริงในทางปฏิบัติ โดยมีเกณฑ์ที่ใช้ในการพิจารณาคือ คุณภาพของเมล็ดกอนซึ่งมีอบแห้งที่ได้ เวลาที่ใช้ในการอบแห้ง หน่วย มวลกอนซึ่งมีที่ผ่านการอบแห้งแล้วจากแต่ละชนิด เวลาที่ใช้ในการอบแห้ง หน่วย มวลกอนซึ่งมีที่ผ่านการอบแห้งแล้วจากแต่ละชนิด รวมทั้งค่าปริมาณของถุงซึ่งล้มพังกัน ความชื้นแห้งกันคือ ความชื้นของเมล็ดกอนซึ่งมีที่อยู่บริเวณด้าน外 รวมทั้งค่าปริมาณของถุงซึ่งล้มพังกัน จะมีความชื้นลดลงมากกว่าทรงกล่างถูกและด้านริมถุงต้องหักซึ่งล้มพังกัน ทั้งนี้เนื่องจากการกระจายของลมร้อนภายในตู้อบแห้งไม่ดีพอ เมื่อนำความชื้นเฉลี่ยของเมล็ดกอนซึ่งมีและเวลาใดๆ บนอบแห้ง มาเขียนกราฟ หน่วย ความชื้นเฉลี่ยของเมล็ดกอนซึ่งมีเมล็ดลง เมื่อเวลาที่ใช้ในการอบแห้งเพิ่มขึ้น จากการทดลองพบว่า เมื่ออัตราการไหลจำหน่ายของอากาศร้อนลดลงความลื้นเปลือกง่ายงานจำเป็นในการอบแห้งเมล็ดกอนซึ่งมีลดลงด้วยและเมื่ออัตราล่วงเวียนกลับของอากาศที่ใช้อบแห้งแล้วเพิ่มขึ้นทำให้ความลื้นเปลือกง่ายงานจำเป็นลดลง ส่วนการเพิ่มอุณหภูมิในการอบแห้ง ทำให้ความลื้นเปลือกง่ายงานจำเป็นลดลงเช่นกัน คุณภาพของเมล็ดกอนซึ่งมีอบแห้งมีคุณภาพดีที่สุด เมื่อบอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อน ๖๖ องศาเซลเซียส กล่าวคือ เมล็ดกอนซึ่งมีอบแห้ง มีการหลุดร่องรอย เนื้อไม่



ภาพที่ 1 ผลของการเพิ่มอุณหภูมิของลมร้อนและอัตราการไหลของลมร้อนต่อความชื้นเปลี่ยนพังงาในการอบแห้ง

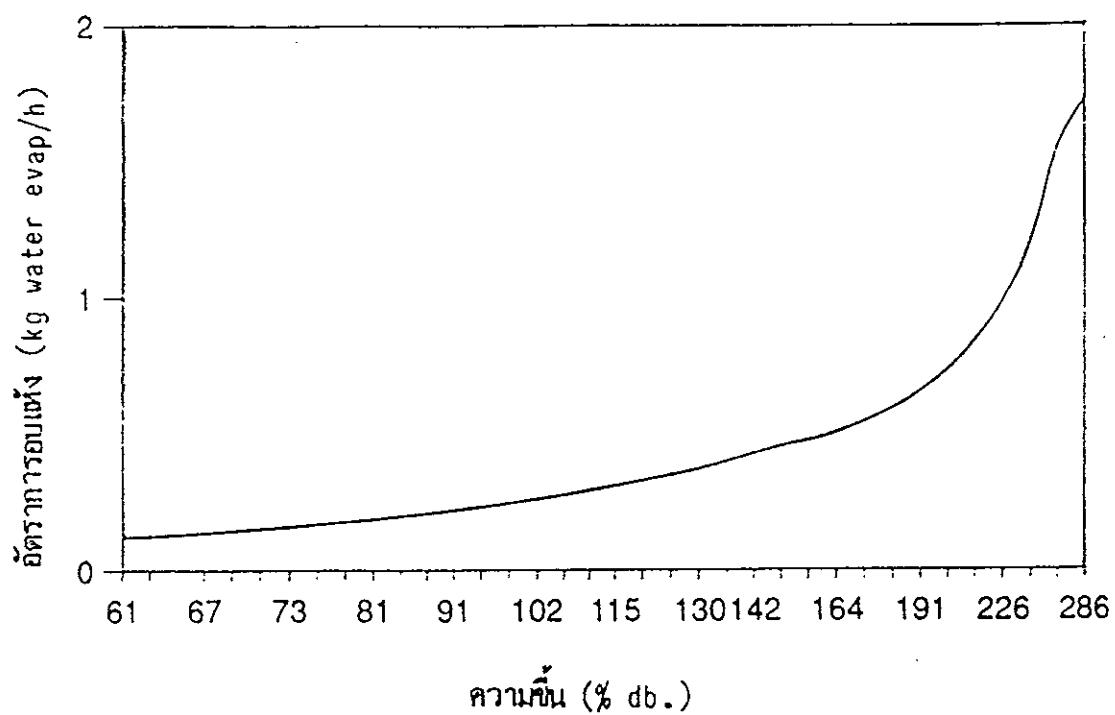
ที่มา: Soponronnarit (1988)

ผึ้ง ผลไม้ไม่เข้มมากเกินไป

สมควร อินกรานนิชช์ (2532) ได้สร้างตู้อบแห้งเมล็ดม่วงพิมพานที่บ้าน 2 แบบ คือ แบบแรกเป็นตู้อบแห้งไฟฟ้าที่มีความจุ 40 กิโลกรัม อุณหภูมิในตู้อบแห้งมีค่ารายหัวๆ 90-100 องศาเซลเซียส มีการติดตั้งมัคคุเลมเพื่อรักษาความชื้น ใช้เวลาทั้งหมดในการอบแห้ง 12-16 ชั่วโมง แต่ลินเบล็อกจะงานไฟฟ้า ส่วนแบบที่สองเป็นตู้อบแห้งซึ่งมีความจุ 200 กิโลกรัม อุณหภูมิภายในตู้อบแห้งมีค่ารายหัวๆ 50-70 องศาเซลเซียส ทางด้านบนของตู้อบแห้งติดตั้งท่อรักษาความชื้น ใช้เวลาทั้งหมดในการอบแห้ง 24-36 ชั่วโมง ใช้รีเลย์เป็นเครื่องเพลิงเพรษายหาได้จ่ายผลมะราคากูก โดยรีเลย์ 1 กิโลกรัมติดไฟได้นานถึง 12 ชั่วโมง สามารถอบแห้งเนื้อในเมล็ดม่วงพิมพานที่ได้ครั้งละ 4-8 กิโลกรัม

สมชาย ฉินลักษณะร ผลลัพธ์ (2533) ได้ศึกษาการอบแห้งข้าวเปลือกเพื่อเปรียบเทียบความลื้นเปลือกหลังงานที่ใช้ในการอบแห้ง รวมถึงศึกษาคุณภาพของข้าวเปลือกหลังการอบแห้ง ด้วยวิธีการอบแห้งแบบต่างๆ ภายใต้สภาวะอากาศของกรุงเทพฯ ในช่วงข้าวนาปี วิธีที่ใช้ในการทดลองคือ (1) การเป่าอากาศอย่างต่อเนื่องโดยใช้อากาศแหวกหลังผลมะลิตราการไหลดของอากาศต่ำ (2) การเป่าอากาศอย่างต่อเนื่องโดยใช้อากาศแหวกหลังผลมะลิตราการไหลดของอากาศต่ำ (3) การเป่าอากาศโดยการควบคุมเวลาการทำงานของมัคคุเลมและใช้อุปกรณ์ไหลดของอากาศต่ำ (4) การเป่าอากาศอย่างต่อเนื่องโดยใช้อากาศแหวกหลังผลมะลิตราการไหลดของอากาศสูง (5) การเป่าอากาศอย่างต่อเนื่องโดยใช้อากาศร้อนและอุปกรณ์ไหลดของอากาศสูง จากการทดลองสรุปได้ว่า คุณภาพของข้าวที่ได้ภายหลังการอบแห้งทั้งเบอร์เซนท์ข้าวเต็มเมล็ดและเบอร์เซนท์การคงอยู่ในเก็บตี้ ผลจาก การเปรียบเทียบความลื้นเปลือกหลังงานที่ใช้ในการอบแห้งพบว่า วิธีการอบแห้งที่ใช้อุปกรณ์ไหลดของอากาศต่ำ (วิธีที่ 1, 2 และ 3) มีความลื้นเปลือกหลังงานในการอบแห้งต่ำกว่าของ การอบแห้งที่ใช้อุปกรณ์ไหลดของอากาศสูง (วิธีที่ 4 และ 5)

Soponronnarit ผลคณ (1992) ศึกษาการอบแห้งกลั่ยน้ำว้าในตู้อบแห้ง จากการทดลอง พบว่า ที่ความชื้นของกลั่ยน้ำว้าสูง ๗ อัตราการอบแห้งมีค่าสูง ผลลัพธ์อย่างรวดเร็วในช่วงแรก ต่อมาจะลดลงอย่างช้าๆ (ภาคปีก่อน ๒) หากต้องการให้ผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้งมีคุณภาพสูง คือ มีลิ้นลาย ไม่คล้ำ ผิวไม่เนื้ยวาย ควรใช้อุณหภูมิของอากาศอบแห้งประมาณ 50-60 องศาเซลเซียส ในการอบแห้ง อัตราการไหลดของอากาศ



ภาพประกอบ 2 การแปลงความลับพื้นฐานระหว่างอัตราการอุบัติและความชื้น
ของกล้วยน้ำว้าที่เวลา ๗ นาฬิกาหนึ่ง

ที่มา: Soponronnarit (1988)

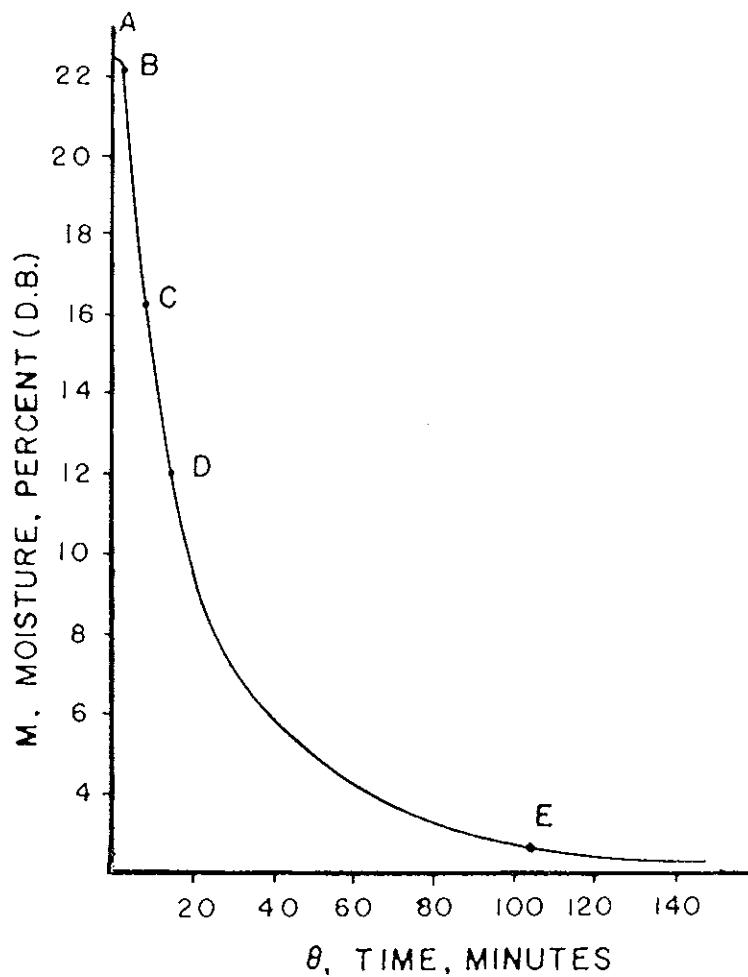
ประมาณ 10 กิโลกรัมต่อชั่วโมงที่อุ่นโลกรัมของผลิตภัณฑ์แห้ง และสัดส่วนของอากาศเรียนกลับประมาณ 90 เปอร์เซนต์ ที่สภาวะตั้งกล่าว ความสัมประสิทธิ์ของผังงานจะต่ำสุด และอัตราการผลิตผลิตภัณฑ์แห้งยังคงสูงอยู่

พฤติกรรมการอบแห้ง

การอบแห้งเป็นกระบวนการที่มีการถ่ายโอนความร้อนและมวลสารเกิดขึ้นพร้อม ๆ กันในทางปฏิบัติมักจะใช้อากาศเป็นตัวกลางในการอบแห้งวัสดุ โดยการผ่านอากาศร้อนไปที่ตัววัสดุ ความร้อนจากอากาศที่วัสดุได้รับทำให้สารเหลือออกจากวัสดุ ในกระบวนการอบแห้งมีการถ่ายโอนความร้อนทั้ง 3 ชนิด คือ การนำความร้อน การพาความร้อน และการผ่านสีความร้อน แต่การถ่ายโอนความร้อนที่เป็นหลักคือ การพาความร้อน

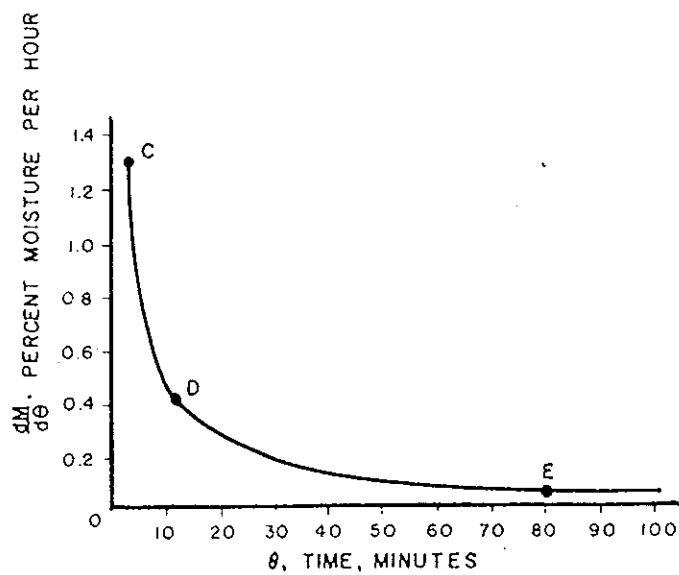
1. กลไกของการอบแห้ง

Hall (1980) กล่าวว่า อัตราการอบแห้งโดยทั่วไปแบ่งเป็น 2 ช่วงหลัก คือช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ (Constant rate period) และช่วงอัตราการอบแห้งลดลง (Falling rate period) จากภาพประกอบ 3 ซึ่งแสดงความล้มเหลวระหว่างปริมาณความชื้นของวัสดุบนแห้งกับเวลา โดย 1 หมายอ่อนแห้ง ภาคปีรากอน 3 ชี้แจงผลความล้มเหลวระหว่างช่วงแห้งกับเวลา โดย 4 หมายความล้มเหลวระหว่างอัตราการอบแห้งของวัสดุกับเวลา โดย 5 หมายความล้มเหลวระหว่างอัตราการอบแห้งของวัสดุ กับปริมาณความชื้นที่เวลา โดย 6 หมายอ่อนแห้ง ภาคปีรากอน 3 จะเห็นว่า ช่วง AB เป็นช่วงที่วัสดุได้รับความร้อนมีอัตราภูมิเพิ่มขึ้น ช่วง BC ซึ่งเป็นช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ การเคลื่อนที่ของน้ำจากผิวน้ำวัสดุไปยังอากาศร้อนจะทำกับการเคลื่อนที่ของน้ำภายในวัสดุมากที่สุดหน้า ดังนั้นอัตราภูมิเพิ่มน้ำหนาของวัสดุจะเท่ากับอัตราภูมิการเปลี่ยนของอากาศคงแห้ง จต. C เป็นจุดที่เปลี่ยนจากอัตราการอบแห้งคงที่เป็นช่วงอัตราการอบแห้งลดลง (CE) ความชื้นจุดนี้เรียกว่าความชื้นวิกฤต (Critical moisture content) ซึ่งจะขึ้นกับ ชนิดของวัสดุ และสภาวะในการอบแห้ง ช่วงอัตราการอบแห้งลดลงแบ่งเป็น 2 ช่วงย่อย คือ ช่วงอัตราการอบแห้งลดลงช่วงที่หนึ่ง (First falling rate period, CD) และช่วงอัตราการอบแห้งลดลงช่วงที่สอง (Second



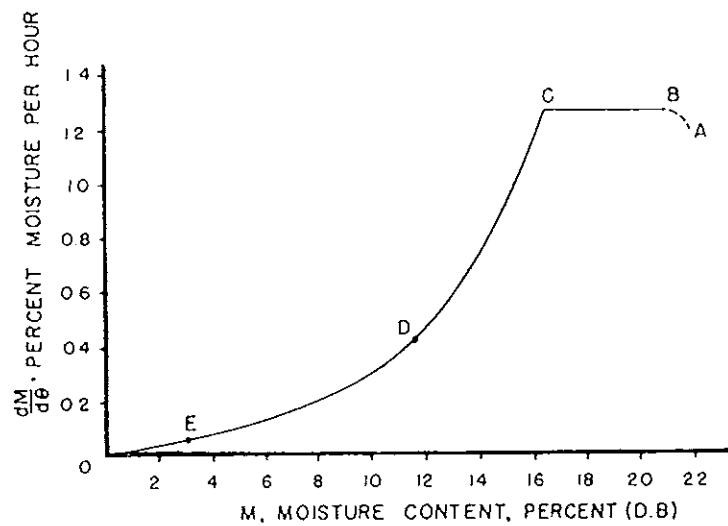
ภาพประกอน ๓ กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณความชื้นของวัสดุกับเวลา
ใน ๗ ชั่วโมงหลัง

ที่มา: Hall (1980)



ภาพประยุกต์ 4 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอุ่นแห้งของวัสดุและเวลา (ก)
ขณะอบแห้ง

ที่มา: Hall (1980)



ภาพประยุกต์ 5 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอุ่นแห้งของวัสดุและปริมาณ
ความชื้นที่เวลา (ก) ขณะอบแห้ง

ที่มา: Hall (1980)

felling rate period, DE) ในช่วงอัตราการอบแห้งลดลง ปริมาณความชื้นของวัสดุ ต่ำกว่าปริมาณความชื้นวิกฤติ อัตราการเคลื่อนที่ของน้ำจากภายในวัสดุมายังผิวน้ำ ต่ำกว่า การรายเร喻ของน้ำจากผิวน้ำวัสดุสู่อากาศร้อน อัตราการอบแห้งจะเป็นศูนย์เมื่อวัสดุมีความชื้นเท่ากับปริมาณความชื้นสมดุล (Equilibrium moisture content)

2. เวลาและอัตราการอบแห้ง

Nonhebel และ Moss (1971) ได้กำหนดนิยามอัตราการอบแห้งต่อหน่วยพื้นที่ไว้ดังนี้

$$R = \frac{10^3 W}{A \theta} \quad (2.1)$$

เมื่อ R = อัตราการอบแห้งต่อหน่วยพื้นที่, กรัมของน้ำที่ระเหยต่อวินาทีต่อตารางเมตร
 W = น้ำหนักแห้งของวัสดุ, กิโลกรัม
 M = ความชื้นของวัสดุ, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัสดุแห้ง
 A = พื้นที่ผิวในการอบแห้งของวัสดุซึ่งเกิดการถ่ายโอนมวลสารและพลังงานความร้อน, ตารางเมตร
 θ = ระยะเวลาในการอบแห้ง, วินาที

ที่เวลา θ ใดๆ อัตราการอบแห้งจะคงเด่นที่เท่ากัน

$$R_t = \frac{(M_0 - M_t)W}{A \theta} \quad (2.2)$$

เมื่อ R_t = อัตราการอบแห้งขณะที่คงเด่นที่, กิโลกรัมของน้ำที่ระเหยต่อวินาทีต่อตารางเมตร

M_u = ความชื้นเริ่มต้นของวัสดุ, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัสดุหนึ่ง

M_c = ความชื้นของวัสดุที่เวลา t , กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัสดุ
หนึ่ง

จากสมการ (2.1) ซึ่งเป็นสมการสำหรับการหาอัตราการอบแห้งแห้งโดยไม่หมักน้ำ⁴
สามารถใช้คำนวณเวลาของการอบแห้งที่อัตราการอบแห้งคงที่ เนื่องจากสมการ (2.1) ให้
อยู่ในรูปเวลาของการอบแห้งเพื่อใช้ในการคำนวณ

$$\int_0^{\theta_e} d\theta = \frac{10^3 W}{A R} \int_{M_s}^{M_c} \frac{dM}{M_s} \quad (2.3)$$

ในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ R มีค่าคงที่เท่ากับ R_e ดังนั้นสามารถอินทิเกรต
สมการ (2.3) ได้ดัง

$$\theta_e = \frac{10^3 W (M_c - M_u)}{A R_e} \quad (2.4)$$

เมื่อ

θ_e = ระยะเวลาในการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่, วินาที

M_c = ความชื้นคงที่, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัสดุหนึ่ง

R_e = อัตราการอบแห้งคงที่, กิโลกรัมของน้ำต่อวินาทีต่อตารางเมตร

สำหรับการหาระยะเวลาการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ ลดลงนั้น ในช่วงนี้
อัตราการอบแห้งมีค่าไม่คงที่ คือ

$$R_r = \frac{10^3 (M_c - M_r) W}{A \theta_r} \quad (2.5)$$

เมื่อ $M_t =$ ความชื้นสุกภายในของวัสดุ, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของ
วัสดุแห้ง

$R_t =$ อัตราการอบแห้งลดลง, กิโลกรัมของน้ำที่ร่อนหล่อวินาทีต่อตารางเมตร

ในหมาย ๆ การถืออัตราการอบแห้งลดลงถูกสมมุติให้ลดลงด้วยอัตราคงที่ ดังนี้

$$\frac{R_t}{M_t} = \frac{R_c}{M_c} \quad \text{หรือ} \quad R_t = \frac{R_c M_t}{M_c} \quad (2.6)$$

แทนค่า R_t จากสมการ (2.6) ลงในสมการ (2.3) จะได้

$$\frac{\theta_t - \theta_c}{\theta_c} = \frac{10^3 W_f d M}{A R_c (M_t / M_c)} \quad (2.7)$$

จากนั้นอินทิเกรต ได้รูปของเวลาของการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งลดลงคือ

$$\theta_t - \theta_c = \frac{10^3 W M_c \ln(M_t / M_c)}{A R_c} \quad (2.8)$$

เมื่อ $\theta_t =$ รูปของเวลาของการอบแห้งในช่วงอัตราการอบแห้งลดลง, วินาที

อย่างไรก็ตามที่ลักษณะการอบแห้งหนึ่ง ๆ ไม่สามารถอบแห้งวัสดุให้มีความชื้นเท่ากับศูนย์ได้ เนร墉ฉะนั้นรูปเวลาในการอบแห้ง

$$\theta_t - \theta_c = \frac{10^3 W (M_c - M_u) \ln[(M_t - M_u) / (M_c - M_u)]}{A R_c} \quad (2.9)$$

เมื่อ M_w = ความชื้นสมดุลของวัสดุ, กิโลกรัมของน้ำต่อ กิโลกรัมของวัสดุแห้ง

ตั้งนี้หมายความว่า ความชื้นของการอบแห้งทั้งหมด (θ_e)

$$\theta_e = \theta_e + \theta_r = \frac{10^3 W(M_c - M_w)}{A R_e} + \frac{10^3 W(M_c - M_w) \ln(M_r - M_w)}{A R_e (M_c - M_w)} \quad (2.10)$$

3. ผลของการร้อนสำหรับในการอบแห้ง

ผลของการร้อนสำหรับในการอบแห้งที่ใช้อบแห้งวัสดุ ปัจจุบันด้วยผลของการร้อนที่ทำให้น้ำระเหยออกจากวัสดุ ผลของการร้อนที่สูญเสียไปเนื่องจากการแผ่รังสีความร้อน กับการนำความร้อนจากเครื่องอบแห้ง และผลของการร้อนที่สูญเสียไปกับอากาศร้อนที่ออกจากการเผาไหม้ ตั้งนี้ผลของการร้อนที่ใช้ในการอบแห้ง (Q_e)

$$Q_e = Q_\lambda + Q_i + Q_u \quad (3.1)$$

เมื่อ Q_e = ความร้อนทั้งหมดที่ใช้ในการอบแห้ง, กิโลจูล

Q_λ = ความร้อนที่ใช้ในการระเหยน้ำจากวัสดุ, กิโลจูล

$$= \lambda (M_w - M_r) W \quad (3.2)$$

λ = ความร้อนผ่านฟังในการระเหยของน้ำ, กิโลจูลต่อ กิโลกรัม

Q_i = ความร้อนที่สูญเสียไปเนื่องจากการแผ่รังสีความร้อนและการนำความร้อน, กิโลจูล

$$= 10^{-3} U A_e (T_e - T_w) \theta_e \quad (3.3)$$

โดยที่ U = สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อนรวม, วัสดุที่ต้องการจะเมตตา
ต้องอาศัยเชิงเส้น

A_s = พื้นที่ผิวของเครื่องอบแห้ง, ตารางเมตร

T_s = อุณหภูมิวงล้อม, องศาเซลเซียส

θ_c = เวลาที่หมดในการอบแห้ง, วินาที

Q_u = ความร้อนที่สูญเสียไปกับอากาศร้อนที่ออกจากเครื่องอบแห้ง, กิโลจูล

$$= 10^{-3} (G_{u,c} + W_{u,c}) (T_i - T_s) \theta_c \quad (3.4)$$

โดยที่ G_u = อัตราการไหลของอากาศร้อนที่ออกจากเครื่องอบแห้ง, กรัม
ต่อวินาที

c_u = ความร้อนจำเพาะเฉลี่ยของอากาศร้อน, กิโลจูลต่อกรัม
ต้องอาศัยเชิงเส้น

W_u = อัตราการไหลของน้ำในอากาศร้อนที่ออกจากเครื่องอบแห้ง,
กรัมต่อวินาที

c_v = ความร้อนจำเพาะเฉลี่ยของไออกซิเจน, กิโลจูลต่อกรัมต่อกรา
เชนเชิงเส้น

T_i = อุณหภูมิของอากาศในห้องอบแห้ง, องศาเซลเซียส

ความสัมบูรณ์ของการอบแห้งขึ้นอยู่กับปัจจัยหลายอย่าง เช่น อัตราการ
ไหลของลมร้อน การอบแห้งด้วยอัตราการไหลของลมร้อนสูงสุดสัมบูรณ์ของการอบแห้ง หรือค่าใช้
จ่ายในการอบแห้ง สูงกว่าการอบแห้งด้วยอัตราการไหลของลมร้อนต่ำ (Tie and Sopon
ronnarat, 1988) การใช้ตัวกวาน (ในการอบแห้งข้าวโพด) นอกจากจะช่วยลดเวลา
ในการอบแห้งแล้ว ยังช่วยลดความสัมบูรณ์ของการอบแห้งอีกด้วย (Wilcock and
Bern, 1986) Soponronnarit (1988) กล่าวว่า วิธีการอบแห้ง (ข้าวเปลือก)
แบบ 2 ระยะคือ อบแห้งเร็วในช่วงแรก (อุณหภูมิ, ความเร็วของลมร้อนสูง) และอบแห้ง

ซึ่งในช่วงที่ล่อง (อุณหภูมิ: ความเร็วของลมร้อนที่) จะช่วยปะหนัยดังงานในการอบแห้ง นอกจากนี้ ความลื้นเปลือยหลังงานในการอบแห้งยังขึ้นอยู่กับ อุณหภูมิในการอบแห้ง, ความชื้นสัมพันธ์ของลมร้อน วัสดุที่ใช้อบแห้ง เช่น ขนาด ความชื้นเริ่มต้น ตลอดจนธรรมชาติของวัสดุอบแห้งนั้น ๆ

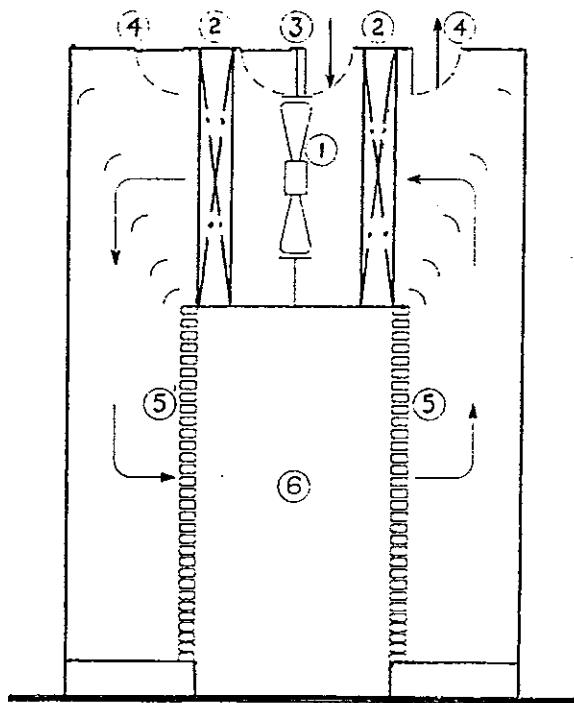
4. การอบแห้งโดยใช้เครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง

ในการอบแห้งด้วยเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง วัสดุที่จะอบแห้งจัดวางในถาดซึ่งวางบนพื้นภายในตู้อบแห้ง โดยให้มีผ้าลูกฟูกลมร้อนที่เกิดจากการเผาอากาศ ภายน้ำประทอน 6 แผ่นคงล่วนปะกอนของเครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง จะเห็นได้ว่า เมื่ออากาศมีอุณหภูมิสูงขึ้น จะใช้ผ้าคลุมเป่าให้ลมร้อนเคลื่อนที่ผ่านอากาศว่าวัสดุแห้งมาก ไม่ลักษณะนานจากตัวแห้งไปยังอีกด้านหนึ่งของตู้อบแห้ง แต่การอุ่นอบอาจจะให้ลมร้อนเคลื่อนที่ในลักษณะผ่านทางลูกคิด วงวัสดุในแนวตั้งได้ (Heidman and Singh, 1981)

Nonhebel และ Moss (1971) กล่าวว่า เครื่องอบแห้งแบบถูกต้องจะปะกอนด้วยตู้อบแห้ง 1 ตู้หรือมากกว่า โดยภายในตู้อบแห้งมีถาดบรรจุวัสดุที่ใช้อบแห้ง โดยทั่วไปแล้วถ้าจะวางอยู่บนพื้นซึ่งสามารถนำออกมา หรือใส่เข้าไปในตู้อบแห้งเมื่อต้องการอบแห้ง วัสดุ ลมร้อนหรืออากาศร้อนที่ไหลผ่านถาดบรรจุวัสดุจะทำให้เกิดการอบแห้ง ในบางกรณี อาจใช้ที่แท่นแรงบันดาลใจ หรือไฟฟ้า (Electric heater) ในการเผาอากาศ น้ำมัน หรือก๊าซเชื้อเพลิง จากนั้นจึงใช้ผ้าคลุมเป่าอากาศร้อนดังกล่าวไปปั๊มผ้าลูกฟูกลมร้อนที่ในตู้อบแห้ง การติดตั้งเครื่องทำความร้อนอาจติดตั้งภายใต้ห้องอบแห้ง ก็ได้แล้วแต่กรณี Keeey (1978) กล่าวว่า การเพิ่มการติดตั้งเครื่องทำความร้อนภายในตู้อบแห้ง เป็นการเพิ่มประสิทธิภาพการทำงานของเครื่องอบแห้ง

นอกจากเครื่องอบแห้งจะปะกอนด้วยถาด ซึ่งวาง ผ้าคลุม เครื่องทำความร้อน แล้ว การติดตั้งเครื่องควบคุมอุณหภูมิ จะช่วยควบคุมการทำงานของชุดควบคุมความร้อนไม่ให้อุณหภูมิในตู้อบแห้งสูงหรือต่ำกว่าที่กำหนด การหมุนเวียนของอากาศในตู้อบแห้งจะเกิดได้ดีนั้น นอกจากการติดตั้งผ้าคลุมที่ถูกทำนั่งที่เหมาะสมลุ่มลัว การติดตั้ง Dampfer จะช่วย

ព្រំបាយអគ្គន៍
ក្នុងអគ្គន៍សម្រាប់ប្រើប្រាស់ជាបន្ទូល



រាយប្រភកុន ៦ ស៊ុនប្រភកុននៃគ្រឿងចុះឈើងបណ្តុះតាត

អ្នកយកទី : 1 = ផែតមអម្ចានវិឃីនអាកាស

2 = គ្រឿងកាំគាមរ៉ោន

3 = អាកាសខ្វោះ

4 = អាកាសចូក

5 = គីរប្រើបាយនឹកដែងការ ឪលូនធមេអាកាស

6 = កាំវារកាតគ៉តុ

ពីរាយ: Nonhebel និង Moss (1971) ; ចូលរួមពី Forrest (1968)

ควบคุมปริมาณและภาระการจ่ายของอากาศร้อนในตู้อบแห้งให้แห้งถูกต้องต่างๆ ได้อย่างสม่ำเสมอ อีกด้วย ความชื้นทางผลกระทบสำรองเพื่อช่วยในการเปลี่ยนวัสดุก่อนการอบแห้งและผลักดันที่ก่อต้านการอบแห้ง ในกรณีที่เครื่องอบแห้งขนาดใหญ่มีค่าทำงานมาก และมีการเปลี่ยนวัสดุในการอบแห้งจำเป็นต้องมีเครื่องกำความลุออกเพื่อให้สามารถกำความลุออกเครื่องอบแห้งได้อย่างรวดเร็ว เนื่องจากชั้นวางที่มีผลักดันบรรจุอยู่ ทำให้มีน้ำหนักเฉลี่ยครึ่งตัน ตั้งแต่การใช้เครื่องจักรกลในการเคลื่อนย้ายจากที่หนึ่งไปยังอีกที่หนึ่งก็มีความจำเป็นเช่นกัน หรืออีกวิธีหนึ่งคือการติดล้อที่ข้างวางถาดที่เป็นวิธีนักปั้นหาอิเกิลวิธีหนึ่ง ปัจจุบันการเคลื่อนย้ายโดยการใช้รถยก เป็นวิธีที่สุดยอดสำหรับการอบแห้งแบบนี้ ในการอบแห้งแบบนี้ การลับถูกเพื่อให้แน่ใจว่า การอบแห้งเกิดขึ้นสม่ำเสมอทุกๆ ถุง เป็นสิ่งที่จำเป็นอย่างยิ่ง หากเครื่องอบแห้งมีขนาดเล็กการใช้มือสามารถทำได้ ในกรณีที่เครื่องอบแห้งมีขนาดใหญ่ การใช้เครื่องจักรช่วย จึงเป็นสิ่งอำนวยความสะดวกได้ เช่นกัน (Nonhebel and Moses, 1971)

Brennenstuhl และคณะ (1986) กล่าวว่า เครื่องอบแห้งแบบถูกออกแบบสำหรับการอบแห้งวัสดุ ที่อยู่ในรูปของข่องแข็ง เช่น เม็ดพินซ์ที่มีลักษณะค่อนข้างกลม นอกจากนี้ยังสามารถใช้อบแห้งวัสดุอื่น ๆ อีกหลายชนิด เช่น ผลิตภัณฑ์ยา สาร์เคนี เม็ดสี ผลิตภัณฑ์อาหาร เป็นต้น เนื่องจากเครื่องอบแห้งแบบถูกเป็นเครื่องอบแห้งแบบตั้งเดิมสามารถดำเนินการติดตั้งและควบคุมการผลิตได้ง่าย ตั้งนี้จึงไม่จำเป็นต้องใช้ผู้ช่วยงานจำนวนมาก ยังเหมาะสมกับหน่วยผลิตที่มีขนาดเล็ก (20-50 กิโลกรัมต่อชั่วโมง) และหน่วยผลิตขนาดกลาง (50-100 กิโลกรัมต่อชั่วโมง) แต่เนื่องจากในการดำเนินการผลิตจำเป็นต้องใช้แรงงานคนเป็นจำนวนมาก ตั้งนี้ค่าใช้จ่ายในการดำเนินการผลิตจึงค่อนข้างสูง เนื่องจากปริมาณผลิตภัณฑ์ต่อหน่วยเวลาต้องกว่า 50 กิโลกรัมต่อชั่วโมง ตั้งนี้จึงไม่สามารถใช้การอบแห้ง ด้วยเครื่องอบแห้งแบบถูกในลักษณะที่ไม่ต่อเนื่องนี้ กับหน่วยผลิต ที่มีขนาดใหญ่ (มากกว่า 1 ตันต่อชั่วโมง) ได้

Heldman และ Singh (1981) กล่าวว่า ปัญหานี้ของการอบแห้งแบบถูก คือ เกี่ยวกับเรื่องความลุ่มสม่ำเสมอของกระบวนการอบแห้งอันเนื่องมาจากความไม่ลุ่มสม่ำเสมอของการไหลของลมร้อน ฉุนหกมิ ผลัดความชื้นล้มเหลวที่บริเวณการอบแห้งนั้น ๆ ปัญหาที่ส่องเกี่ยวกับ ผลิตภัณฑ์ซึ่งอยู่ใกล้กับบริเวณที่อากาศร้อนไหลเข้ามายังแห้ง ในขณะที่ผลิตภัณฑ์บริเวณทาง

องค์ล้มพังกับอาการร้อนที่มีความซึ้งแหน่งซ้ำมาก สามารถแก้ไขได้โดยการลับบีศากง การไข้ลงของลมร้อน หรือการให้ยาครัวเร็วสัตว์คลื่อนที่ไปรอน ๆ

5. ปัจจัยที่มีผลต่ออัตราการอ่อนแพ้

Nonhebel และ Moses (1971) กล่าวว่า สภาวะในการอ่อนแพ้สามารถเปลี่ยนแปลงได้เนื่องจากภูมิแพ้และการควบคุม สภาวะภายนอกที่สำคัญที่เกี่ยวข้องกับอัตราการอ่อนแพ้ของวัสดุได้แก่ อุณหภูมิของลมร้อน ความเร็วของลมร้อน ความชื้นล้มเหลวของลมร้อน ผ้าหันหน้าของวัสดุอ่อนแพ้ที่ต่อหน่วยพื้นที่ เป็นต้น นอกจากนี้อาจมีปัจจัยอื่นๆ เช่น การกวน การแนบชิดนาคนองหรือวัสดุ

5.1 อุณหภูมิของลมร้อน

โดยปกตินแล้วการอ่อนแพ้ด้วยเครื่องอบแห้งแบบถูกต้องที่ความตันบรรยายอากาศ อุณหภูมิของอากาศในห้องจะถูกควบคุมด้วยเครื่องควบคุมอุณหภูมิ ในกรณีต้องกล่าวถึงว่าอุณหภูมิจะเป็นปัจจัยคงที่ ในการที่มีการเพิ่มหรือลดอุณหภูมิในห้องจะต้องว่าอุณหภูมิมีผลต่ออัตราการอ่อนแพ้อย่างมาก Borgstrom (1988) กล่าวว่า ในการตีการอ่อนแพ้วัสดุที่ความเร็วของลมร้อนคงที่อัตราการอ่อนแพ้จะขึ้นกับผลของการของอุณหภูมิการเปลี่ยนแปลงที่ต้องการ ตั้งนี้อัตราการอ่อนแพ้มีค่าสูงสุดเมื่ออุณหภูมิการเปลี่ยนแปลงสูงสุดและความชื้นล้มเหลวของอากาศร้อนมีค่าต่ำสุด

Borgstrom (1968) กล่าวว่า ในช่วงอัตราการอ่อนแพ้คงที่ อัตราการอ่อนแพ้ขึ้นอยู่กับสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อน และผลต่างระหว่างอุณหภูมิอากาศอ่อนแพ้เท่านั้น

ในช่วงอัตราการอ่อนแพ้ลดลง วัสดุอ่อนแพ้มีแนวโน้มจะแห้งเร็วขึ้นถ้าอุณหภูมิในการอ่อนแพ้เพิ่มขึ้น อัตราการแห้งของความชื้นจากภายในไปยังผิวด้วยวัสดุ เป็นตัวกำหนดอัตราการอ่อนแพ้ ตั้งนี้อุณหภูมิที่พิเศษของวัสดุอ่อนแพ้ซึ่งจากเติม เป็นอุณหภูมิการเปลี่ยนแปลง เป็นตัวกำหนดอุณหภูมิของลมร้อนและกระบวนการถ่ายโอนความร้อนโดยการพาไปยังผิวด้วยลมดัง ที่ว่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อนยังคงเท่าเดิม (Cruess, 1958)

5.2 ความเร็วของลมร้อน

ความเร็วของลมร้อนจะไม่ขึ้นอยู่กับองค์ประกอบของอากาศ อุณหภูมิ และการนำอากาศที่ใช้แล้วมาผลักกับอากาศแฉบล้อม แม้ว่าการนำอากาศที่ใช้แล้วมาผลักกับอากาศ

หากล้อมทำให้องค์ประกอบน้ำดื่มขาดจากครัวเรือนเปลี่ยนแปลงไป แต่ก็ไม่มีผลต่อความเรื้อรังของลมร้อน โดยปกติแล้วในการอบแห้งจะควบคุมให้ความเรื้อรังของลมร้อนคงที่ตลอดช่วงของการอบแห้ง ในการติดตั้งการเปลี่ยนแปลงความเรื้อรังของลมร้อน ความเรื้อรังของลมร้อนมีผลต่ออัตราการอบแห้งคือ มีผลต่อสัมประสิทธิ์การถ่ายไอน้ำลด และสัมประสิทธิ์การถ่ายไอน้ำเรื้อรัง ตั้งนี้ถ้าปัจจัยอื่นคงที่การอบแห้งที่ความเรื้อรังของลมร้อนสูงยิ่งทำให้อัตราการอบแห้งดีขึ้น แต่อย่างไรก็ตามการเพิ่มความเรื้อรังของลมร้อนสูงเกินไปไม่ทำให้อัตราการอบแห้งดีขึ้น ทั้งนี้เนื่องจากธรรมชาติของวัสดุอบแห้งเป็นสิ่งหนึ่งที่กำหนดอัตราการอบแห้ง เช่นกัน สำหรับการไฟฟ้าของลมร้อนในลักษณะน้ำกับภาคตะขออยู่ในช่วง 2-5 เมตรต่อนาที (Brennenstuhl และคณะ, 1986) Forrest (1986) อ้างอิงจาก Heldman และ Singh (1981) ได้กล่าวว่า ความเรื้อรังของลมร้อนระหว่าง 150-300 เมตรต่อนาที หมายความว่าเครื่องอบแห้งแบบใดๆ โดยความเร็วที่สูงกว่านี้ไม่ทำให้การอบแห้งดีขึ้น

5.3 ความชื้นของลมร้อน

ความชื้นจะขึ้นอยู่กับลักษณะของอากาศที่ใช้แล้วกับอากาศแวดล้อม และยังขึ้นอยู่กับอัตราการอบแห้งที่เวลาใด ๆ หากลมร้อนมีความชื้นสูงจะทำให้ความสามารถในการติดน้ำในวัสดุอบแห้งต่ำลงน้ำที่ปริมาณของลมร้อนลดลง นั่นคือ อัตราการอบแห้งจะลดลงด้วย ในทางทฤษฎีสามารถควบคุมความชื้นของลมร้อนได้โดยการควบคุมการผลิตของอากาศที่ใช้แล้วกับอากาศแวดล้อม ซึ่งหากเพิ่มการผลิตของอากาศที่ใช้แล้วกับอากาศแวดล้อมมากขึ้นเท่าไหร่ อัตราการอบแห้งจะลดลงมากขึ้นเท่านั้น ~~ในทางปฏิบัติไม่สามารถควบคุมการผลิตของอากาศที่ใช้แล้วกับอากาศแวดล้อมได้แน่นอน วิธีที่ง่าย ๆ ที่ทำกันคือ การลองผิดลองถูก~~ แต่อย่างไรก็สามารถประมาณ หรือคาดความล้มเหลวของความชื้น อัตราการอบแห้งจะใหญ่ตามน้ำหนักของวัสดุและลักษณะของการผลิตอากาศที่ใช้แล้วกับอากาศแวดล้อมโดยการทำคุณภาพสูง ฯ (Hield and Josly, 1976)

5.4 น้ำหนักของวัสดุต่อหน่วยพื้นที่หรือความหนาของชั้นวัสดุ

ในช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ อัตราการอบแห้งจะขึ้นอยู่กับลักษณะของน้ำหนักวัสดุ เท่านั้น ตั้งนี้ความหมายของวัสดุไม่มีอิทธิพลต่ออัตราการอบแห้งในช่วงนี้เลย แต่เมื่อถึงช่วงอัตราการอบแห้งลดลง การแห้งของน้ำจากภายในส่วนพิเศษของวัสดุที่ซึ่งเกิดการระเหยจะเป็นตัวควบคุมอัตราการอบแห้ง ในช่วงนี้การเพิ่มความหนาของชั้นวัสดุจะทำให้อัตราการ

อยแห้งแลดลอก อย่างไรก็ตามอัตราการอนแทร์รวมต่อหน่วยพื้นที่จะลดลง เมื่อความหนาของชั้นวัสดุเพิ่มขึ้น โดยปกติการเพิ่มน้ำหนักกวัสดุบนแห้งทำให้ความหนาของชั้นวัสดุเพิ่มขึ้น และจะมีความหนาที่เหมาะสมส่วนค่าหนึ่งที่ให้ริมภาพผลิตภัณฑ์จากการอบแห้งต้องหนึ่งหน่วยเวลาสูงสุด ดังนั้นในการคำนวณการผลิตด้วยเครื่องอบแห้งแบบถูกต้องจำเป็นต้องกำหนดความหนาของชั้นวัสดุที่เหมาะสมส่วนนี้ (Somogyi and Lun, 1986)

5.5 ปัจจัยอื่นๆ

นอกจากอุณหภูมิของลมร้อน ความเร็วของลมร้อน ความชื้นสัมพัทธ์ของลมร้อน และความหนาของชั้นวัสดุอบแห้งแล้ว ยังมีปัจจัยอื่นๆ ที่มีผลต่อการอบแห้ง เช่น การสับปะรด ตำแหน่งของกํา儘บารุงวัสดุและกํา儘การอบแห้ง ขนาดของชั้นวัสดุ และธรรมชาติของวัสดุ อยแห้ง (Williams, 1976)

บทที่ ๓

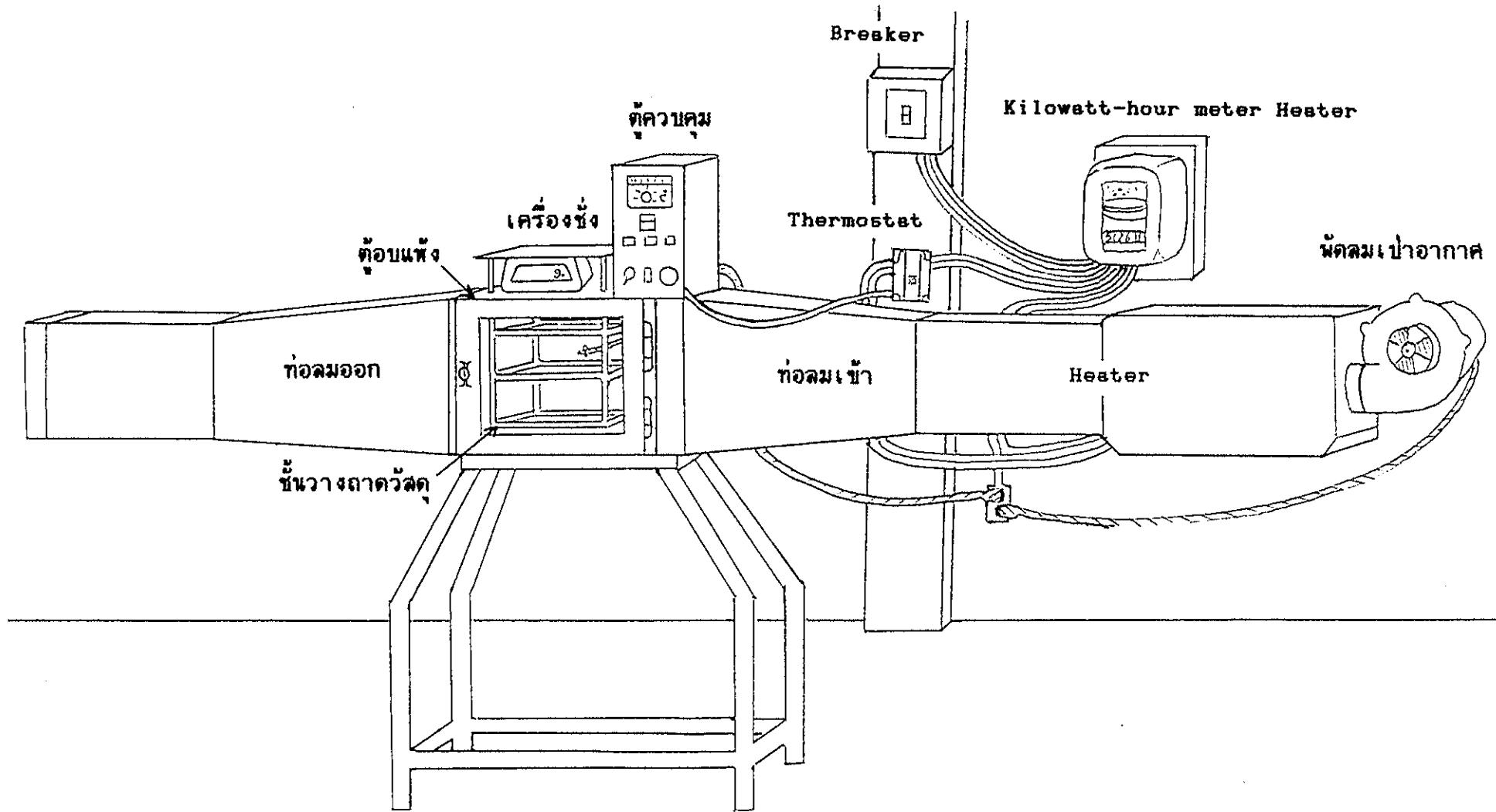
วิธีการวิจัย

วัสดุ

เนื้อในเมล็ดมีเม็ดหินพานหินจากโรงงานลินอุตสาหกรรมจำกัด อ.หาดใหญ่ จ.สงขลา ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 12-13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานห้อง

อุปกรณ์

1. ตัวอย่างปริมาณความชื้น
2. ถุงพลาสติกแพลงค์ติงพลาสติก สำหรับใช้ในขั้นตอนการเตรียมความชื้น
3. เครื่องวัดความเร็วลม รุ่น LCA 50000 บริษัท Airflow Developments Limited, ประเทศอังกฤษ
4. เครื่อง Multi-Channel Digital Temperature Recorder รุ่น 3874 Mini YODAC-E บริษัท YEW yokogawa hokushin electric ประเทศญี่ปุ่น
5. Kilowatt-hour meter รุ่น Siemens D22 V6052
6. แผ่นเทียบสี Munsell colour chart
7. เครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง (ภาพประกอบ 7) เครื่องอบแห้งแบบถูกต้อง ที่ใช้ในงานวิจัย ประกอบด้วย
 - 7.1 เครื่องทำความร้อน (Heater) เป็นกลวัตถุทำความร้อนขนาด 1 กิโลวัตต์ จำนวน 3 ตัว ผลิตขนาด 3 กิโลวัตต์ จำนวน 3 ตัว
 - 7.2 ผ้าคลุมเป่าอากาศ ซึ่งสามารถปรับความเร็วของลมร้อนในตู้อบแห้งให้อยู่ในช่วง 0.8-2.0 เมตรต่อวินาที
 - 7.3 ตู้อบแห้ง ขนาด 35 x 50 x 35 เซนติเมตร ทำด้วยเหล็กกลังเคลือบ มุกข่าย ด้านหนึ่งความร้อนชนิดไนเกล็กทรอนิกส์ 1 นิ้ว ด้านหน้าเป็นบานประตูกรายจาก สำหรับปิดเปิดจึง



ภาพประกอบ 7 ส่วนประกอบของเครื่องอบแห้งแบบภาค

สามารถมองเห็นผลิตภัณฑ์ของตนห้อง ภายในตู้อบแห้งมีชั้นวางถาด 3 ชั้น ถาดที่ใช้บรรจุวัสดุ
อบแห้งทำด้วยตัวเองขนาดเหล็กสแตนเลส ขนาด $25 \times 25 \times 2.5$ เซนติเมตร

7.4 ตู้ควบคุม ซึ่งติดตั้งบนตู้อบแห้ง มีระบบป้องกันไฟฟ้าเกินกำลังและมีระบบป้องกัน
ความร้อนเกินhardt

7.5 เครื่องซีง เป็นเครื่องซีงไฟฟ้า (ความละเอียดก้อนยม 2 ตำหน่ง) รุ่น Ser
toriaus GMBA ปัจจุบันอยู่ด้านบนของตู้อบแห้ง เครื่องซีงมีภาระเหล็กสแตน
เลสซึ่งต่อลงมาในตู้อบแห้ง โดยยิดติดกับชั้นวางถาดวัสดุ ตั้งแต่ล่างสามารถซึ่งนำห้องวัสดุ
อบแห้งในภาคโดยไม่ต้องนำถาดออกตู้อบแห้ง โดยน้ำหนักสูงสุดที่สามารถซึ่งได้ใน
แต่ละครั้งไม่มากกว่า 1700 กิโล

วิธีการ

1. ศึกษาผลของอุณหภูมิ ความเร็วของลมร้อนและความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดม่วง
หิมพานต์ต่อการอบแห้ง

การเตรียมวัสดุคิน นำไปรีมาตราความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดม่วงหิมพานต์
โดยใช้วิธี AOAC (1990) คำนวณปริมาณเนื้อที่ใช้ในการปรับปริมาตรความชื้น ประมาณลงบน
เนื้อในเม็ดม่วงหิมพานต์ซึ่งกระจายบนเสื่อน้ำมันจนทั่ว ตักเนื้อในเม็ดม่วงหิมพานต์
บรรจุในถุงพลาสติกขนาดใหญ่ ใช้เชือกผูกรัดปิดถุงให้เรียบร้อย จากนั้นนำไปใส่ในถัง ปิด
ฝาให้สนิท เก็บไว้ในห้องเย็นที่มีอุณหภูมิประมาณ 5-10 องศาเซลเซียล ในช่วง 2-3
วันแรก นำเนื้อในเม็ดม่วงหิมพานต์ออกมารสุกเคล้าเพื่อให้ความชื้นกระจายให้ทั่ว แล้ว
เก็บไว้ที่เดิมจนครบ 7 วัน ตรวจสอบรีมาตราความชื้นอีกครั้งก่อนนำไปใช้ในการทดลอง

นำเนื้อในเม็ดม่วงหิมพานต์ ที่เตรียมความชื้นไว้กราดลงบนเสื่อน้ำมัน ทั้ง
ไว้ให้มีอุณหภูมิเท่ากับอุณหภูมิห้อง ปรับความเร็วของลมร้อนเพื่อให้ความเร็วของลมร้อน
ที่ผ่านตู้อบแห้งที่ต้องการ จากนั้นจึงปรับสวิตช์เครื่องทำความร้อน ตรวจสอบอุณหภูมิในตู้
อบแห้งโดยเปิดเครื่อง Multi-Channel Digital Temperature Recorder ที่มีฟังก์ชัน
อุณหภูมิในตู้อบแห้ง เมื่ออุณหภูมิคงตัวที่ของการทดสอบเข้าสู่ Steady state สุ่มตัวอย่าง
เนื้อในเม็ดม่วงหิมพานต์ที่จะทำการอบแห้งใส่ในถาด เปิดสวิตช์เครื่องซึ่งนำห้องพิมพ์ผล

อุดหนุนเริ่มต้นของการอบแห้ง 15, 30, 45 นาที, 1 ชั่วโมง, 1.5 ชั่วโมง, 2 ชั่วโมง
หลังจากนั้น นิมพ์พลอยอุดหนุนที่มีทุก 1 ชั่วโมง ตลอดการอบคล่อง วัดผลัจงานไฟฟ้าที่ใช้ในการ
อบแห้ง โดยจะบันทึกจาก Kilowatt hour meter ซึ่งเป็นค่าเริ่มต้นก่อนการอบแห้ง ใน
ระหว่างที่อบแห้ง บันทึกน้ำหนักของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ที่เวลาต่างๆ ทำการอบแห้ง
จนเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ เหลือความชื้นเหลือ 4 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง จึงปิด
เครื่องทำความร้อนจะบันทึกค่าผลัจงานไฟฟ้าที่ใช้ในการอบแห้ง เริ่มทำการอบคล่องใหม่โดย
เปลี่ยนอุดหนุน ความเร็วของลมร้อน และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์
ดังนี้

- อุดหนุนของลมร้อน 70, 75, 80, 85 และ 90 องศาเซลเซียส
- ความเร็วของลมร้อน 0.8, 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที
- ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ 13, 16 และ 20 เปอร์เซนต์
มาตรฐานแห้ง

2. ศึกษาผลของการเพิ่มจำนวนถุงของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ที่ทำการอบแห้ง

ทำการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ ในลักษณะที่คัดเลือกจากข้อ 1. โดย
ใช้ลมร้อนซึ่งมีอุดหนุน 80 องศาเซลเซียส และ ปริมาณความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด
胚ม่วงหิมพานต์ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง เทريยมวัดคิดตั้งข้อ 1. ทำการอบแห้ง
เนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ดังนี้

- น้ำหนัก 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 1, 2 และ 3 ถุง
- น้ำหนัก 500 กรัม/ถุง จำนวน 1, 2 และ 3 ถุง
- น้ำหนัก 1000 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

หลังจากอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ทุกการอบคล่อง โดยใช้ความเร็วของ
ลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที ให้ทำการอบคล่องเช่นเดิม แต่เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนเป็น
1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที

3. ศึกษาผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนขณะอบแห้งที่ทำการอบแห้ง

ทำการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ ในลักษณะที่คัดเลือกจากข้อ 1. โดย

ใช้ลมร้อนซึ่งมีอุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ผลจะปริมาณความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง เทรียมวัตถุคิดถึงข้อ 1. ทำการอบแห้ง
เนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ดังนี้

- เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาที เป็น 1.5 เมตรต่อวินาที
ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง
- เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาที เป็น 0.9 เมตรต่อวินาที
ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง
- เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 1.5 เมตรต่อวินาที เป็น 0.8 เมตรต่อวินาที
ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง
- เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาที เป็น 1.5 เมตรต่อวินาที
และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอิกครั้งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาทีที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

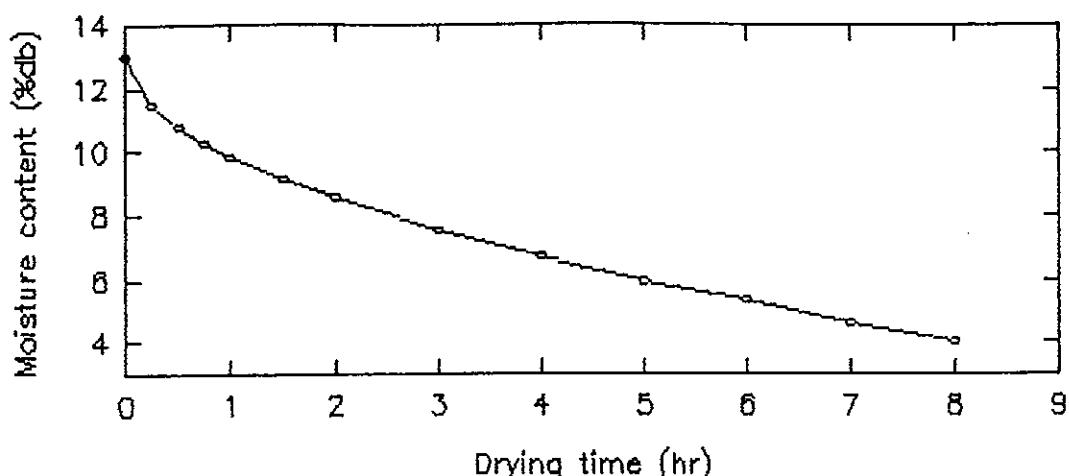
ภาคที่ 4

ผลและภาระภัยปลายผล

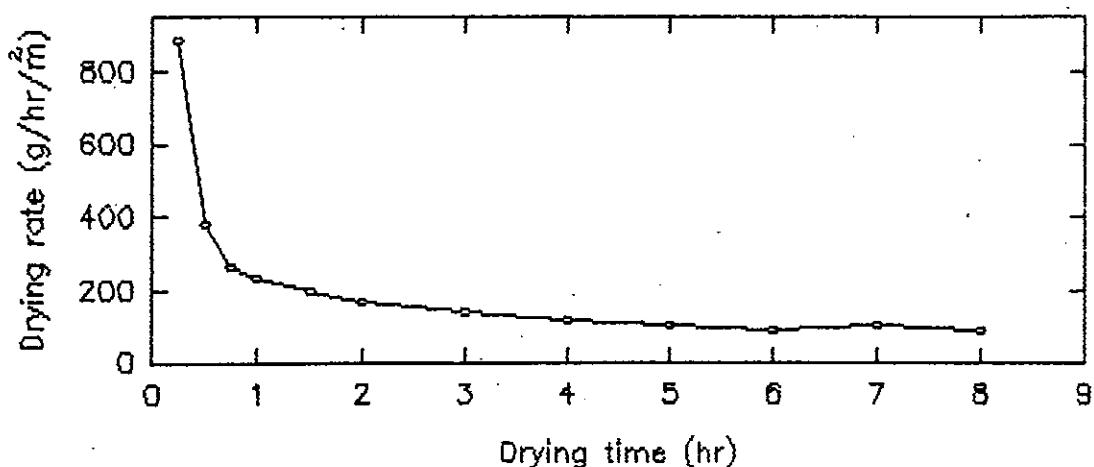
1. ผลการศึกษาผลไก่การอนแท้ในเครื่องอบแห้งแบบ腔式

จากการทดลองของอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์ พบว่า ทุกส่วนของไก่ กดลองมีกลไกของการอนแท้ที่คล้ายกัน สามารถอธิบายได้ดังภาพประกอบ 8, 9 และ 10 ซึ่งเป็นการอนแท้ในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 เปอร์เซนต์ มาตรฐานแห้ง ด้วยความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที ผลลัพธ์หลักของการอนแท้ 80 องศาเซลเซียส จากการปีก่อน 8 จะเห็นว่า ในช่วงแรกของการอนแท้เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์ ลัญจุดความชื้นไปอย่างรวดเร็ว ผลลัพธ์ในช่วงหลัง ซึ่งสามารถสังเกตได้จากความชื้นของเส้นกรานที่มีค่ามากในช่วงแรก ลดลงค่อยๆ ลดลงในช่วงสุดท้าย อธิบายได้ว่า ในช่วงแรกของการอนแท้เนื้อห้าครั้งเบี้นน้ำที่ผิวนอกของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์ ซึ่งจะหายได้ด้วย แต่ในช่วงหลังของการอนแท้ ซึ่งห้าครั้งผิวนอกของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์หมดแล้วนั้น การระเหยห้าครั้งเบี้นน้ำที่ผิวเกิดขึ้นเนื่องจากการแห้งร่วนของเนื้อจากภายใน มากยังผิวนอก อัตราการระเหยของน้ำจากผิวนอกจะเร็วกว่าการแห้งร่วนของน้ำจากภายในมาก ยังผิวนอก ดังนั้นทำให้ความชื้นลดลงอย่างช้าๆ ในช่วงหลังของการอนแท้

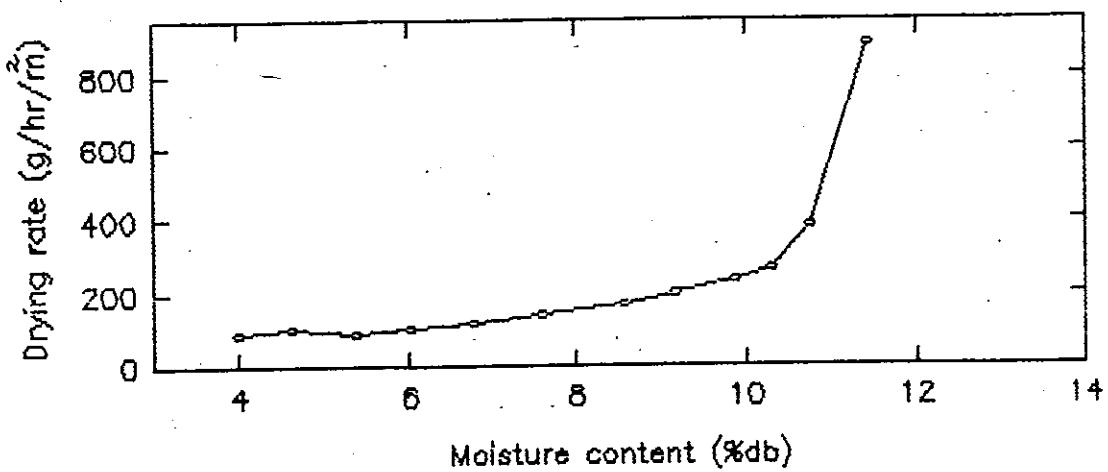
ภาพปีก่อน 9 แสดงความล้มเหลวที่อาจหัวงออัตราการอนแท้กับเวลา ดู ฯ ของอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์ พบว่า ในช่วงแรกของการอนแท้ อัตราการอนแท้มีค่าสูง เช่น ในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มอบแห้ง อัตราการอนแท้มีค่าเท่ากับ 883.21 กรัมของน้ำต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร นั่นคือ ในช่วงแรกของการอนแท้ น้ำที่ระเหยเบี้นน้ำที่บริเวณใกล้ๆ ผิวนอกทำให้การระเหยเกิดขึ้นได้จ่ายอัตราการอนแท้จึงสูง แต่เมื่อเวลาผ่านไป น้ำที่ผิวนอกซึ่งจะหายได้จ่ายหมดไป การระเหยของน้ำในบันตอนต่อไป จึงต้องอาศัยการแห้งร่วนของน้ำจากชั้นในออกมากที่ผิวนอก ซึ่งจะมีความต้านทานต่อการแห้งร่วนมากขึ้นตามรhey หัวงอจากผิวนอก ดังนั้นอัตราการอบแห้งจึงค่อยๆ ลดลง เมื่อความชื้นลดลง ผลลัพธ์ของการอนแท้มีการเปลี่ยนแปลงน้อยมาก ในช่วงสุดท้ายของการอนแท้ (ภาพปีก่อน 10) จะเห็นว่า กลไกในการอนแท้ของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต์คล้ายคลึงกับกลไกการ



ภาพประทักษณ์ 8 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างปริมาณความชื้นของเนื้อในเมล็ดก้มม่วง-หิมพานต์และเวลาโดย ฯ ข้อมูลนี้จากการอบแห้งเนื้อในเมล็ดก้มม่วง-หิมพานต์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db, ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s, อุณหภูมิของลมร้อน 80 °C



ภาพประทักษณ์ 9 กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งของเนื้อในเมล็ดก้มม่วง-หิมพานต์และเวลาโดย ฯ ข้อมูลนี้จากการอบแห้งเนื้อในเมล็ดก้มม่วง-หิมพานต์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db, ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s, อุณหภูมิของลมร้อน 80 °C



ภาพประกอบ 10 การผ่านสักดิ์ความชื้นทันทีระหว่างอัตราการอบแห้งและความชื้นของอบแห้ง
จากการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมันม่วงพานาฟ์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น
13 %db, ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s อุณหภูมิของลมร้อน 80 °C

อบแห้งกล้วยน้ำว้าของ Soponrattanapit และคณะ (1992)

เป็นที่สังเกตว่า การอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์ มีเฉพาะช่วงอัตราการอบแห้งลดลงเท่านั้น จากการอบแห้งหัวหอมของ Mazza และ Leemaguer (1980) พบว่า ไม่มีช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ และจากการอบแห้งพุทรา ลักษณะ อยู่ในแหลมอยู่ ของทักษิณ ลอยจิราภูล (2526) ได้รายงานว่า การอบแห้งของผลิตภัณฑ์ตีกษาก็งหมด มีเฉพาะช่วงอัตราการอบแห้งลดลงเท่านั้น Brennan และคณะ (1986) กล่าวว่า การที่วัสดุมีกลไกการอบแห้งเฉพาะช่วงอัตราการอบแห้งลดลงอาจเป็น因为ความชื้นเริ่มต้นของวัสดุมีค่าต่ำกว่าความชื้นวิกฤติ ซึ่งเป็นสมบัติที่ขึ้นอยู่กับ ลักษณะการอบแห้ง และธรรมชาติของวัสดุนั้น ๆ นอกจากนี้ ศิริ อัจฉริยวิริยะ (2531) กล่าวว่า การอบแห้งวัสดุที่มีโครงสร้างภายในเป็นรูปเซลล์สามารถแบ่งได้เป็นสองช่วง คือ ช่วงอัตราการอบแห้งคงที่ และช่วงอัตราการอบแห้งลดลง แต่วัสดุอาหารล้วนใหญ่จะพบเฉพาะช่วงอัตราการอบแห้งลดลงเท่านั้น ซึ่งในช่วงอัตราการอบแห้งลดลงความชื้นของวัสดุมีค่าต่ำกว่าความชื้นวิกฤติ

2. ผลของอุณหภูมิของลมร้อน ความเร็วของลมร้อนและความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์

2.1 ผลของอุณหภูมิของลมร้อน ความเร็วของลมร้อนและความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์ต่ออัตราและเวลาการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์

อุณหภูมิของลมร้อน ความเร็วของลมร้อน และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์มีผลต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์ดังนี้

2.1.1 ผลของอุณหภูมิของลมร้อนต่ออัตรา และเวลาการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์

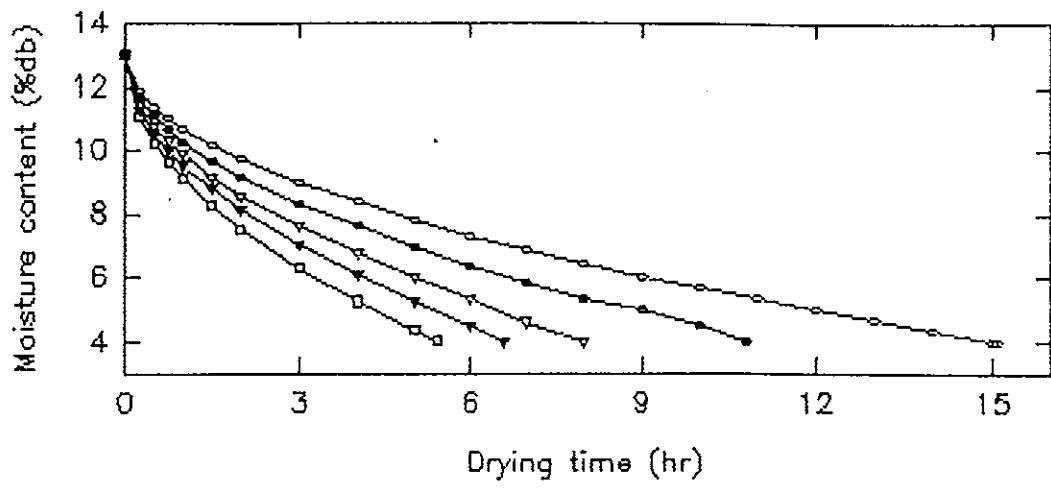
ตาราง 1, 2 และภาพประภณ 11, 12 แสดงผลของอุณหภูมิของลมร้อน ต่อการอบแห้งของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 เปอร์เซนต์-มาตรฐานแห้ง จะเห็นได้ว่า การอบแห้งที่อุณหภูมิสูง ทำให้ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานท์ลดลงเร็วกว่าการอบแห้งที่อุณหภูมิต่ำ ตั้งแต่เวลาทึ่งหมดในการอบแห้งสำหรับการอบแห้งที่อุณหภูมิสูงจะใช้เวลาทึ่งหมดในการอบแห้งที่อุณหภูมิต่ำ (ตาราง 1 และภาพประภณ 11) เช่น การอบแห้งที่อุณหภูมิ 90, 85, 80, 75 และ 70 องศาเซลเซียล

ตาราง 1 ผลของอุณหภูมิลมร้อนต่อเวลาที่จำดในการอบแห้งและอัตราการอบแห้งเนื้อใน
เมล็ดข้าวพิมพานท์ (13%db) ที่ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s

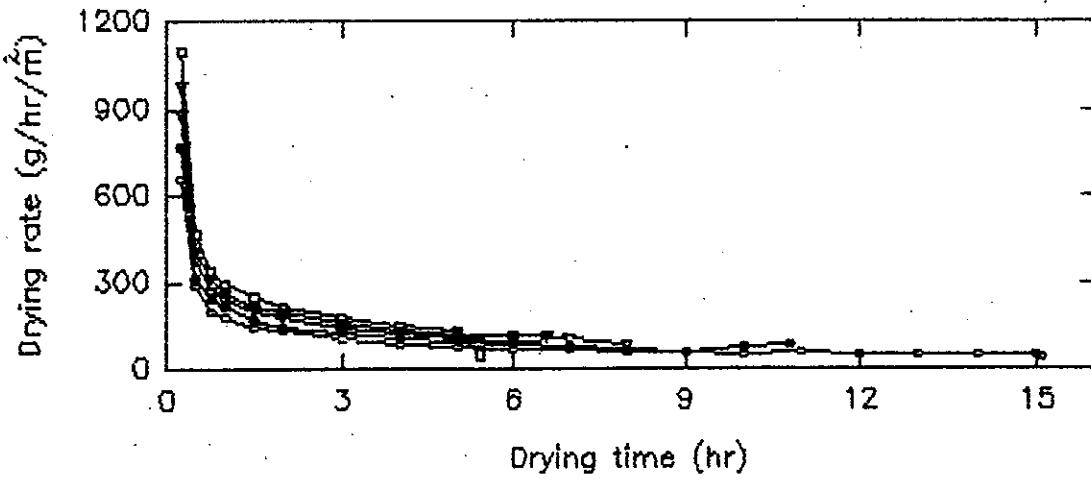
อุณหภูมิของลมร้อน (°c)	เวลาในการอบแห้ง (hr)	อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลังเริ่ม อบแห้ง (g/hr/m ²)
70	15.08	656.65
75	10.79	764.81
80	8.00	883.21
85	6.61	981.13
90	5.48	1096.97

ตาราง 2 ผลของอุณหภูมิลมร้อนต่อเวลาที่จำดในการอบแห้งและอัตราการอบแห้งเนื้อใน
เมล็ดข้าวพิมพานท์ (13%db) ที่ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s

อุณหภูมิของลมร้อน (°c)	เวลาในการอบแห้ง (hr)	อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลังเริ่ม อบแห้ง (g/hr/m ²)
70	10.06	803.85
75	7.48	936.97
80	5.51	1087.61
85	4.50	1201.93
90	3.60	1344.02



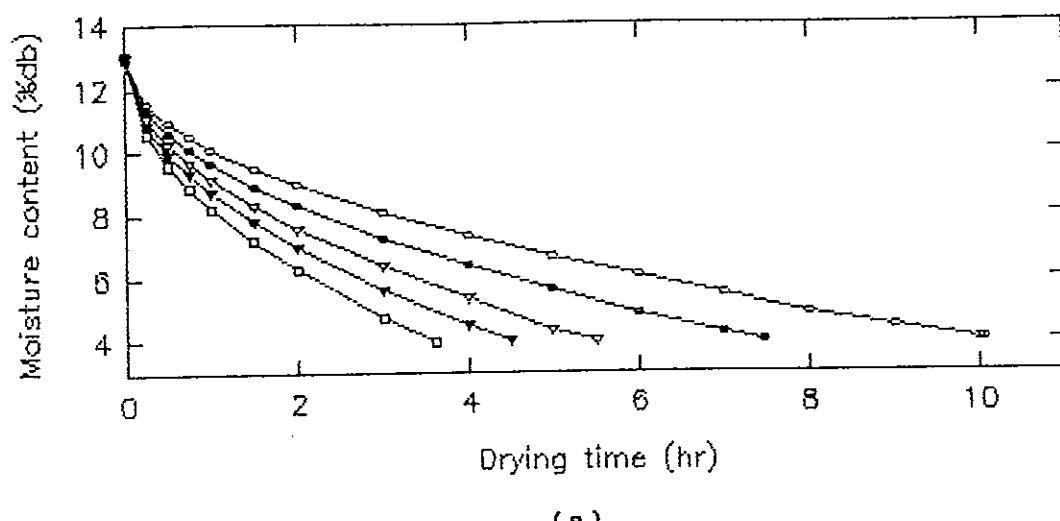
(a)



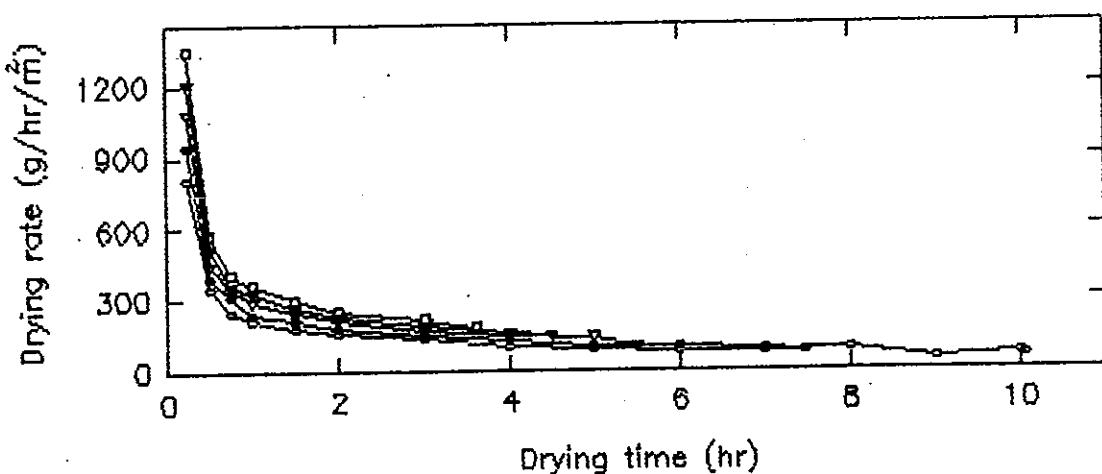
(b)

ภาพประกอบ 11 ผลของการหักดิบของลมร้อนที่การอบแห้งเนื้อในเมล็ดข้าวหิมพานต์ซึ่งมี
ปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db, ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s
 (a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง
 (b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : $\circ = 70^\circ\text{C}$, $\bullet = 75^\circ\text{C}$, $\square = 80^\circ\text{C}$, $\blacktriangle = 85^\circ\text{C}$, $\diamond = 90^\circ\text{C}$



(a)



(b)

ภาพประกอบ 12 ผลของการหักดิบของลมร้อนท่อการอบแห้งเนื้อในเม็ดมะม่วงหิมพานต์ซึ่งมี
ปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db, ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s
 (a) กราฟแสดงความล้มเหลวชั่วคราวระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง
 (b) กราฟแสดงความล้มเหลวชั่วคราวระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : $\circ = 70^\circ\text{C}$, $\diamond = 75^\circ\text{C}$, $\triangledown = 80^\circ\text{C}$, $\nabla = 85^\circ\text{C}$, $\square = 90^\circ\text{C}$

ใช้เวลาทั้งหมดในการอนหน้า 5.48, 6.61, 8.00, 10.79 และ 15.08 ชั่วโมง ตามลำดับ ในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มอนแห้งอัตราการอนหน้าที่อยู่หมุน 90 องศาเซลเซียล มีค่าสูงสุดเท่ากับ 1.10 กิโลกรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร อัตราการอนหน้าที่อยู่หมุน 85, 80 และ 75 องศาเซลเซียล มีค่าเท่ากับ 981.13, 883.21 และ 764.81 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร ตามลำดับ ส่วนการอนแห้งที่อยู่หมุน 70 องศาเซลเซียล มีอัตราการอนแห้งต่ำสุดเท่ากับ 656.65 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร Borgstrom (1980) กล่าวว่า การเพิ่มอยู่หมุนของลมร้อน ทำให้อัตราการอนแห้งเพิ่มขึ้น ดังนี้เนื่องจากอยู่หมุนที่เพิ่มขึ้น ทำให้เกรเดียนษะหัวใจอยู่หมุนกิริยาเป้าแห้งและอยู่หมุนกิริยาเป้าเปียกของลมร้อน เพิ่มสูงขึ้น นั่นคือ ทำให้ลมร้อนสามารถดึงน้ำออกจากวัสดุที่แห้งไว้ได้เพิ่มขึ้น ดังนั้น เนื่องในเม็ดมวลม้วงพิมพานที่อยู่แห้งตัวอยู่หมุนของลมร้อนสูง จึงมีอัตราการอนแห้งสูงกว่า และใช้เวลาในการอนแห้งน้อยกว่าการอนแห้งตัวอยู่หมุนของลมร้อนทั่ว ที่ความเร็วของลมร้อนสูงขึ้นเป็น 2 เมตรต่อวินาที (ตาราง 2 และภาพประกอบ 12) แนวโน้มอิทธิพลของอยู่หมุนลมร้อนต่ออัตราการอนแห้งยังคงเป็นเช่นเดิม

อิกิโนลอยู่หมุนของลมร้อนต่ออัตราการอนแห้งเนื่องในเม็ดมวลม้วงพิมพานที่ ให้ผลลัพตคล้องกับการทดลองของหัวหอมของ Mazza และ Leontides (1980) และการอนแห้งเนื้อมะพร้าวของ Curz (1988) กล่าวคือ การเพิ่มอยู่หมุนของลมร้อน ทำให้อัตราการอนแห้งเพิ่มขึ้น ทักษิณา ลอดจิราภรณ์ (2526) ซึ่งได้ศึกษาการอนแห้งพุทรา ลดมูก อยู่หมุน และมะยม ได้รายงาน ผลของอยู่หมุนในการอนแห้ง ต่ออัตราการอนแห้งในกำหนดเดียวกัน 2.1.2 ผลของการเร็วของลมร้อนต่ออัตราผลลัพธ์เวลาการอนแห้งเนื่องในเม็ดมวลม้วงพิมพานที่

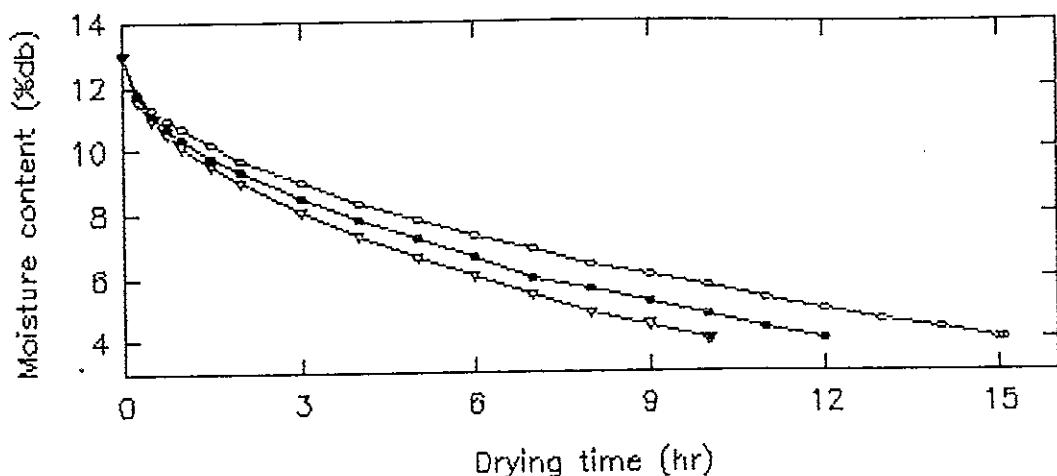
ตาราง 3, 4 และภาพประกอบ 13, 14 แสดงผลของการเร็วของลมร้อนต่อการอนแห้งเนื่องในเม็ดมวลม้วงพิมพานที่ ซึ่งมีความชื้นเริ่มต้น 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ความเร็วของลมร้อนมีความล้มเหลวโดยตรงกับอัตราการอนแห้ง อัตราการอนแห้งเพิ่มขึ้น เมื่อความเร็วของลมร้อนเพิ่มขึ้น (ตาราง 3 และภาพประกอบ 13) เช่น ในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มอนแห้ง อัตราการอนแห้งที่ความเร็วของลมร้อน 0.8, 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที มีค่าเท่ากับ 656.65, 734.09 และ 803.85 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร ตามลำดับ เวลาทั้งหมดในการอนแห้งมีความล้มเหลวในทางกลับกับความเร็วของลมร้อน

ตาราง 3 ผลของความเร็วของลมร้อนต่อเวลาที่หมดในการอบแห้งและอัตราการอบแห้ง
เนื้อในเมล็ดพืชม่วงพิมพานท์ (13%db) ที่อุณหภูมิของลมร้อน 70°C

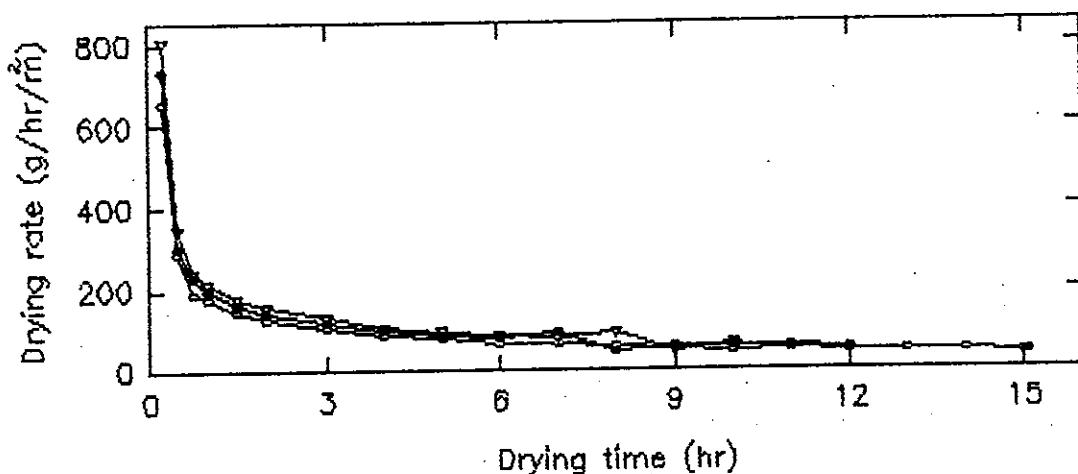
ความเร็วของลมร้อน เวลาในการอบแห้ง อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลัง	(m/s)	(hr)	อบแห้ง (kg/hr/m ²)
0.8		15.08	656.65
1.5		12.00	734.09
2.0		10.06	803.85

ตาราง 4 ผลของความเร็วของลมร้อนต่อเวลาที่หมดในการอบแห้งและอัตราการอบแห้ง
เนื้อในเมล็ดพืชม่วงพิมพานท์ (13%db) ที่อุณหภูมิของลมร้อน 80°C

ความเร็วของลมร้อน เวลาในการอบแห้ง อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลัง	(m/s)	(hr)	อบแห้ง (kg/hr/m ²)
0.8		8.00	883.21
1.5		6.67	987.53
2.0		5.51	1087.61



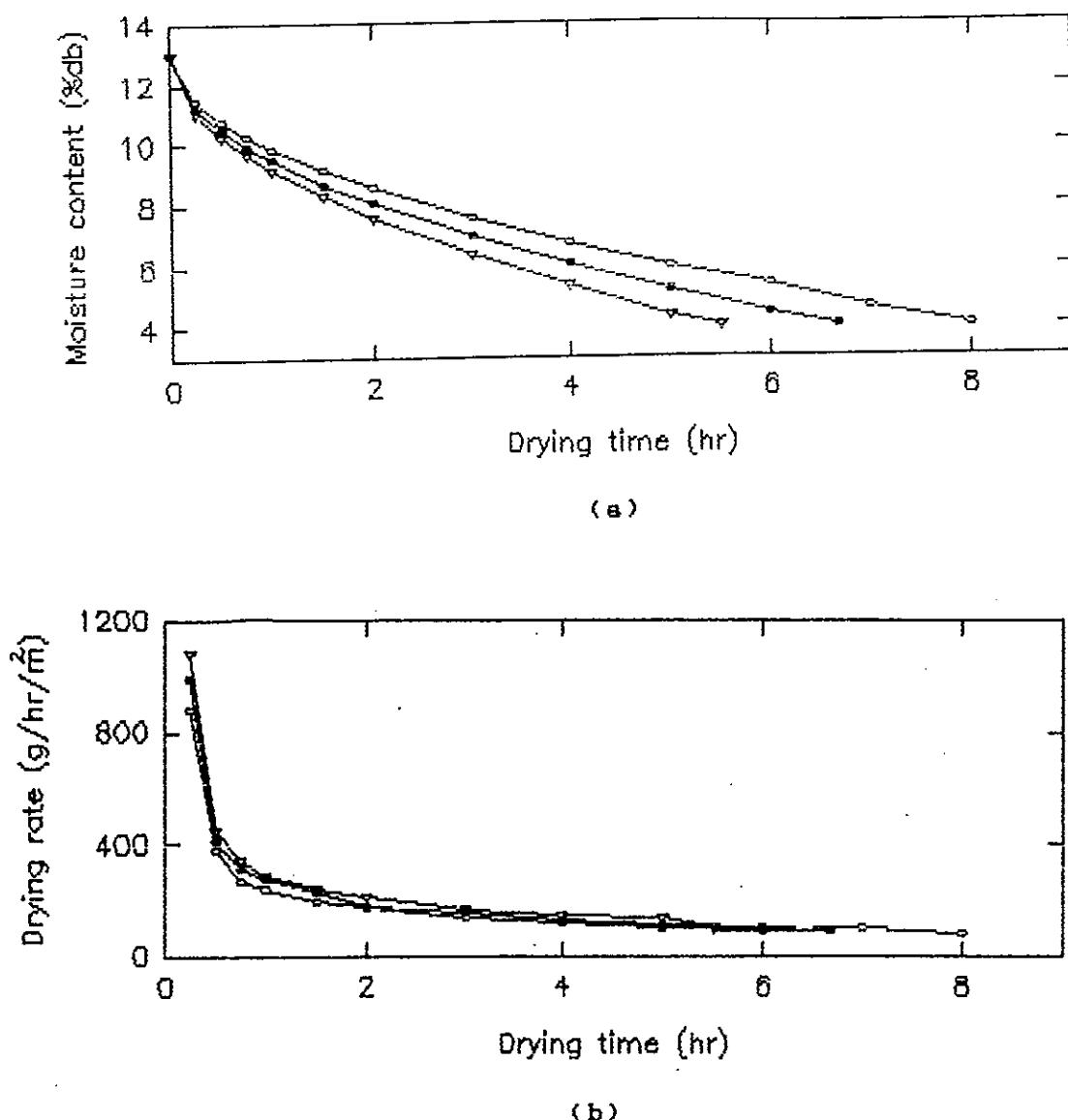
(a)



(b)

ภาพประกอบ 13 ผลของการลดความชื้นของลมร้อนท่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดกุไม้หิมพานต์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db, อุณหภูมิของลมร้อน 70 °C
 (a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง
 (b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : $\circ = 0.8 \text{ m/s}$, $\diamond = 1.5 \text{ m/s}$, $\nabla = 2.0 \text{ m/s}$



ภาพประกอบ 14 ผลของการรักษาความชื้นของลมร้อนต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดค้มม่วงทิมพานซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db, อุณหภูมิของลมร้อน 80°C
 (บ) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง
 (บ) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : $\circ = 0.8 \text{ m/s}$, $\bullet = 1.5 \text{ m/s}$, $\nabla = 2.0 \text{ m/s}$

การอุณหัติความเร็วของลมร้อนสูง ทำให้ปริมาณน้ำที่ถูกต้องออกไปกับลมร้อนเร็วกว่าการอุณหัติความเร็วของลมร้อนต่ำ ดังนี้เวลาที่เหมาะสมในการอุณหัติลดลงเมื่อเพิ่มความเร็วของลมร้อน เวลาที่เหมาะสมในการอุณหัติเท่ากับ 10.06, 12.00 และ 15.08 ชั่วโมง สำหรับการอุณหัติความเร็วของลมร้อน 2.0, 1.5 และ 0.8 เมตรต่อวินาที ตามลำดับ แม้เพิ่มอุณหภูมิในการอุณหัติอีก 10 องศาเซลเซียส อิทธิพลของลมร้อนต่อเวลาจะลดอีก 0.5% การอุณหัติคงมีแนวโน้มเป็นเช่นเดิม (ตาราง 4 และภาพประกอบ 14)

Kooy (1972) กล่าวว่า ตัวเลขพัลเช็บ (Nusselt number, Nu) เป็นตัวเลขไม่มีหน่วยซึ่งบันทึกข้อมูลของการ теплоของของไอล แหล่งคุณลักษณะที่ทางกายภาพของระบบคือ

$$Nu = h x / k$$

เมื่อ Nu = สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนความร้อน, วัดที่ต่อตารางเมตรต่อเคลวิน
 h = ลักษณะของการถ่ายโอนความร้อน, วัดที่ต่อตารางเมตรต่อเคลวิน
 k = การนำความร้อนของลมร้อน, วัดที่ต่อเมตรต่อเคลวิน
 x = ความยาวของภาคบรรจุสูญ, เมตร

เมื่อระบุรายเทอมของตัวเลขพัลเช็บออกแล้ว สามารถผลิตได้อยู่ในเทอมของตัวเลขเรย์โนลต์ (Reynolds number, Re) และตัวเลขแพนดต์ล (Prandtl number, Pr) ได้ จากการศึกษาโดยการวิเคราะห์เทอมไม่มีหน่วย มักได้รูปแบบความสัมพันธ์ของตัวแปรดังนี้

$$Nu = Nu_a + \alpha Re^m Pr^n$$

เมื่อ Nu_a = ค่าของตัวเลขพัลเช็บ ที่เกิดจากการถ่ายโอนความร้อนแบบการนำความร้อนเพียงอย่างเดียว
 α, m, n = ค่าคงที่

$$Re = \frac{\rho U_{\infty} x}{\mu}$$

โดยที่

 ρ = ความเรื้อรังของลมร้อน, เมตรต่อวินาที μ = ความหนาแน่นของลมร้อน, กิโลกรัมต่อลูกบาศก์เมตร μ = ความหนืดของลมร้อน, กิโลกรัมต่อเมตรต่อเคลวิน

$$Pr = \frac{C_p \mu}{k}$$

โดยที่

 C_p = ความร้อนจ้าแห้งของลมร้อน, กิโลจูลต่อกิโลกรัมต่อ
ต่อองศาเซลเซียส

ในการอนผึ่งวัสดุที่ ๆ ไป มักใช้อากาศร้อนเป็นตัวกลางในการอนผึ่ง ตั้งนี้น
ตัวเลขแหนณตั้งจึงไม่ขึ้นอยู่กับอุณหภูมิของลมร้อน (Pr เป็นไปตาม ๑ เปอร์เซนต์ สำหรับ
อุณหภูมิในช่วง ๐-๒๐๐ องศาเซลเซียส) สำหรับการถ่ายโอนความร้อนโดยการพัดลม
ร้อน ซึ่งมีตัวเลขแหนณตั้งประมาณ ๐.๗ พบว่า สามารถผลิตความล้มเหลวระหว่างตัวเลข
นี้เช่น แหลมตัวเลขเรียบโนลค์ได้ดังนี้

$$Nu = 0.75 (Re)^{0.75}$$

สมการดังกล่าวใช้กับการอนผึ่งที่มีอากาศร้อนเป็นตัวกลาง และใช้ได้กับวัสดุ
อนผึ่งที่ๆ ไป โดยไม่ขึ้นอยู่กับลักษณะและรูปร่างของวัสดุนั้น จากการจะเห็นได้ว่า หาก
ความเรื้อรังของลมร้อนมีการเปลี่ยนแปลงจะมีผลให้ตัวเลขที่กล่าวมาดังนี้ Nu และ Re เกิดการ
เปลี่ยนแปลงด้วย

ตาราง ๕ แสดงตัวเลขนี้ลําดับของการทดลองของผู้นําในเมืองมาร์ซิมานท์
ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ เปอร์เซนต์มาตรฐานที่ ๑ ตัวอย่างร้อนที่มีอุณหภูมิ ๗๐ องศา
เซลเซียส ที่ความเรื้อรังของลมร้อนต่างๆ จะเห็นว่า ที่ความเรื้อรังของลมร้อน ๐.๘ เมตร

ตาราง 5 ทั่วเลขน้ำสีเขียวของการก่ออุบัติเหตุในเมืองมีความหนาที่ซึ่งมีความชื้น
เริ่มต้น 13 % และ ด้วยลมร้อนอุณหภูมิ 70°C ที่ความเร็วของลมร้อนต่อ ๑

ความเร็วลมร้อน ล้มปะซิคชี้การถ่ายโอนความร้อน ทั่วเลขเรียบในลักษณะน้ำสีเขียว

(m/s)	(watt/m ² /K)		
0.8	7.22	6604.84	60.95
1.5	9.88	12384.07	83.46
2.0	11.41	16512.09	96.37

ต่อวินาที จะให้ค่าตัวเลขนั้ลเชิลเท่ากับ 60.95 เมื่อเพิ่มความเร็วของลมร้อนเป็น 1.5 ผล 2.0 เมตรต่อวินาที จะทำให้ตัวเลขนั้ลเชิลมีค่าเพิ่มเป็น 83.46 และ 96.37 ตามลำดับ ที่ความเร็วของลมร้อนดังกล่าว คือ 0.8, 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มอบแห้ง มีค่าเท่ากับ 656.65, 734.09 และ 803.85 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร จึงเห็นได้ว่า การทดลองที่ตัวเลขนั้ลเชิลมีค่าต่ออัตราการอบแห้งจะต่ำกว่า การทดลองที่ตัวเลขนั้ลเชิลมีค่าสูง นั่นคือ สามารถใช้ตัวเลขนั้ลเชิลลดลงอิกซิบลของความเร็วของลมร้อนต่ออัตราการอบแห้งได้

2.1.3 ผลของการขึ้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมพานต์ ต่ออัตราและเวลาการอบแห้ง

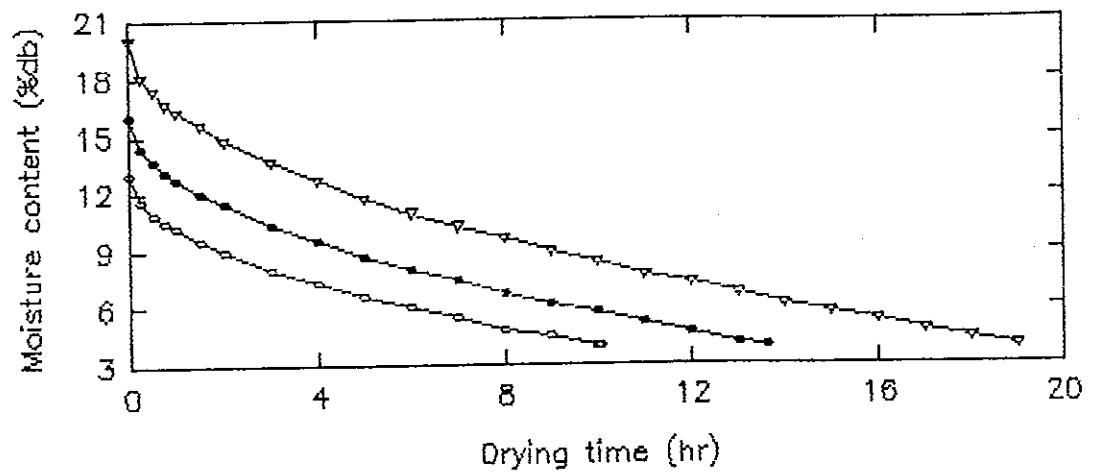
ตาราง 6.7 และภาพประกอน 15,16 แสดงผลของการขึ้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมพานต์ต่อการอบแห้ง ที่ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที ในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มอบแห้ง อัตราการอบแห้งของเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมพานต์ (ตาราง 6 และภาพประกอน 15) ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 20 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง มีค่าสูงสุด เท่ากับ 979.20 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร รองลงมาคือ อัตราการอบแห้งของเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมพานต์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้นเท่ากับ 16 และ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง คือ มีค่าเท่ากับ 896.64 และ 803.85 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร ทั้งนี้เนื่องจาก การเพิ่มความชื้นเริ่มต้นให้มากว่าคุณเป็นการเพิ่มเกรดเดียนของความชื้นราหัสว่างวัตถุคุณและอากาศร้อน ซึ่งเป็นแรงขับ (Driving force) ที่ทำให้เกิดการอบแห้ง ตั้งนี้ อัตราการอบแห้งของวัตถุคุณ ที่มีความชื้นเริ่มต้นสูงจะสูงกว่า (สงวนลิขสิทธิ์ ศรีนพคุณ, 2530) เนื่องจาก ต้องการอบแห้งให้ผลิตภัณฑ์มีความชื้นลดลงอย่างเท่ากับ 4 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง เท่ากัน ตั้งนี้เวลาทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมพานต์ ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 20 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง มีค่าสูงสุดเท่ากับ 19.00 ชั่วโมง รองลงมา คือ เวลาทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมพานต์ ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 16 และ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง เท่ากับ 13.64 และ 10.06 ชั่วโมง ตามลำดับ ที่อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส (ตาราง 7 และภาพประกอน 16) แนวโน้มอิกซิบลของความชื้นเริ่มต้นของวัตถุคุณต่ออัตราการอบแห้งยังคงเหมือนเดิม

ตาราง 6 ผลของความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดมหั่งพิมพานที่ต่อเวลา ผลอัตราการ
อบแห้ง ที่อุณหภูมิของลมร้อน 70°C ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s

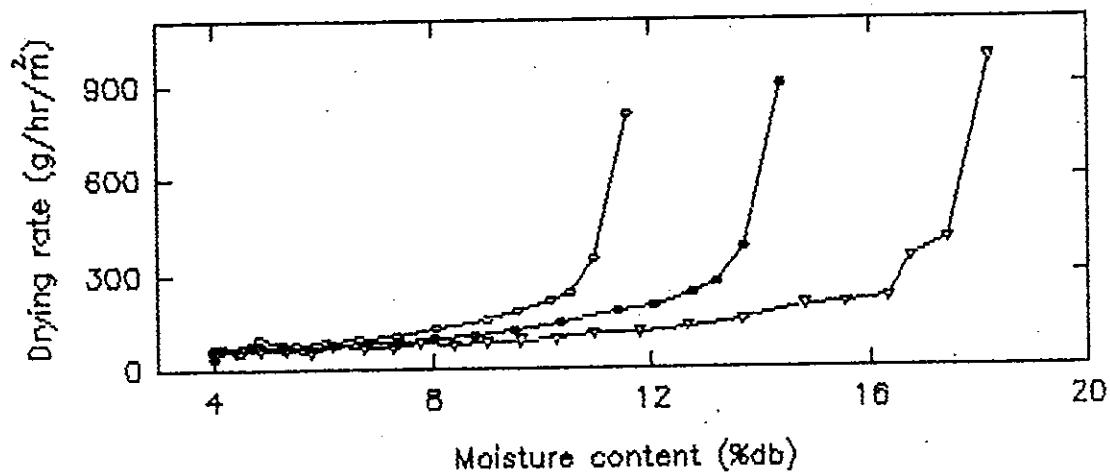
ความชื้นเริ่มต้น (%)	เวลาในการอบแห้ง (hr)	อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลังเริ่ม
วัตถุคิด (%dp)	(hr)	อบแห้ง (g/hr/m^2)
13	10.06	803.85
16	13.64	896.64
20	19.00	979.20

ตาราง 7 ผลของความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดมหั่งพิมพานที่ต่อเวลา ผลอัตราการ
อบแห้ง ที่อุณหภูมิของลมร้อน 80°C ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s

ความชื้นเริ่มต้น (%)	เวลาในการอบแห้ง (hr)	อัตราการอบแห้งในช่วง 15 นาที หลังเริ่ม
วัตถุคิด (%dp)	(hr)	อบแห้ง (g/hr/m^2)
13	5.51	1087.61
16	7.53	1205.40
20	10.50	1317.12



(a)



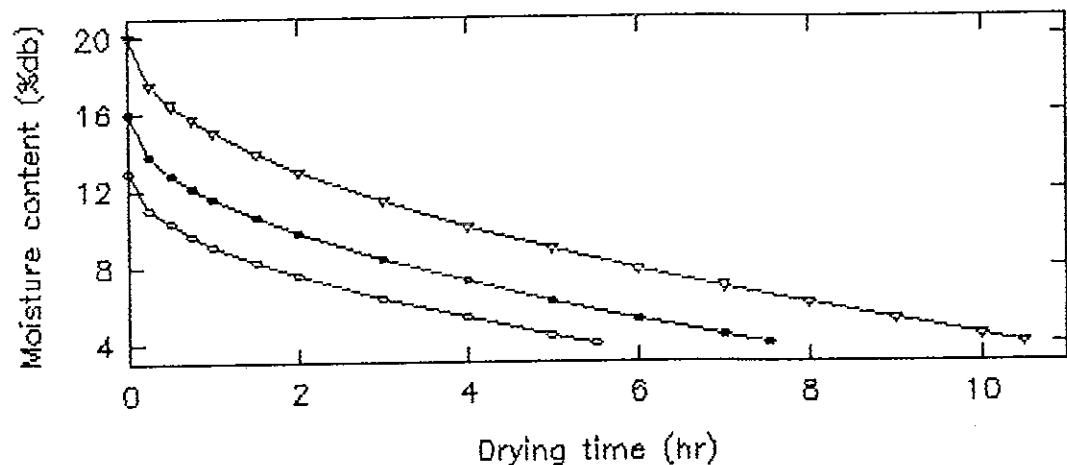
(b)

ภาพประกอบ 15 ผลของการซึ้งเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดก้มม่วงหินพานที่ถูกการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/sec , อุณหภูมิของลมร้อน 70°C

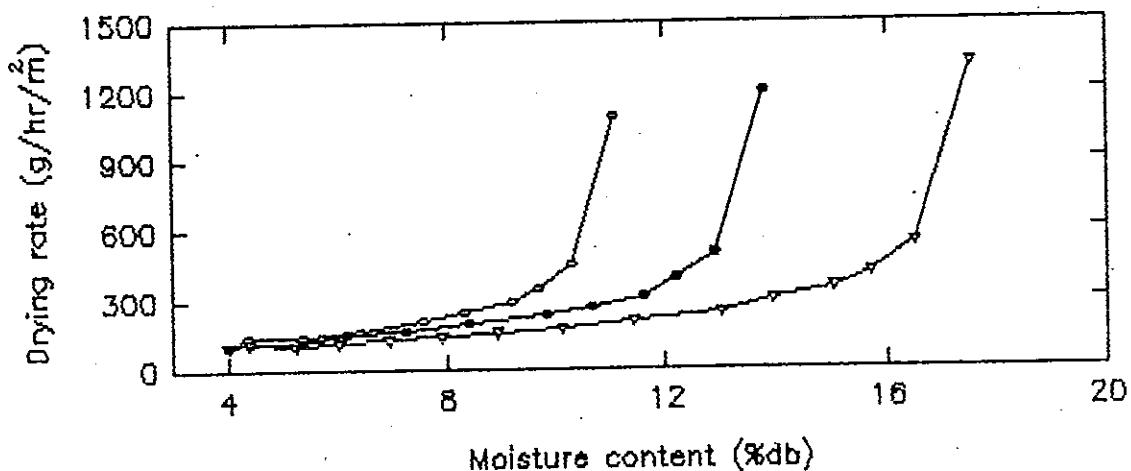
(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและความชื้น

หมายเหตุ : $\circ = 13 \%db$, $\diamond = 15 \%db$, $\triangleright = 20 \%db$



(a)



(b)

ภาพประกอบ 16 ผลของการซึ้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดข้าวหิมพานท์จากการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s , อุณหภูมิของลมร้อน 80°C

(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

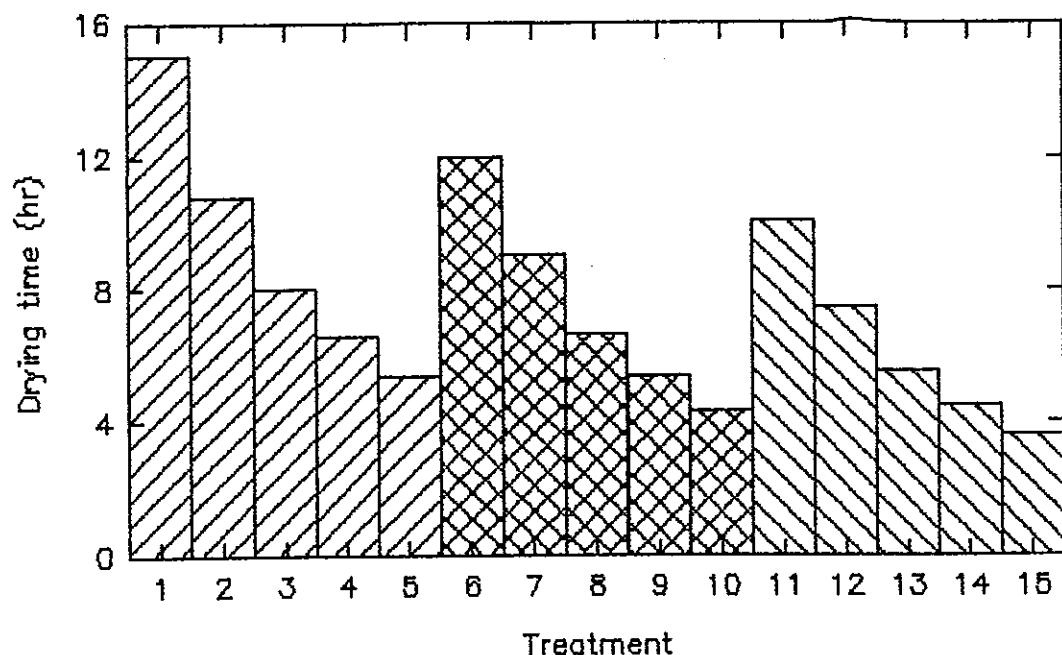
(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและความชื้น

หมายเหตุ : $\circ = 13 \% \text{db}$, $\bullet = 16 \% \text{db}$, $\nabla = 20 \% \text{db}$

จากกฎหมายปีที่ 15(๖) และ 16(๖) จะเห็นว่าการอนหนังมีผลทางชั่วคราว การอนหนังคล่องเท่านั้น ในช่วงแรกของการอนหนัง เนื่องในเมืองมีความพากเพียรที่ยังคงมีความชัดเจน หากพิจารณาที่ความชัดเจนของหนังที่ค่า ฯ หนังพบว่า อัตราการอนหนังค่อนข้างต่ำกันมาก ส่วนในช่วงท้ายของการอนหนัง ความชัดเจนลดลง อัตราการอนหนังมีค่าไม่แตกต่างกันมากนัก ซึ่งสังเกตได้จากเลนกราฟ โดยจะทันกันหรือหล่อมาลักษณะเด็กน้อย อธินายได้ว่า ในกรณีที่วัตถุคือเป็นผลิตผลทางการเกษตรซึ่งมีโครงสร้างเป็นรูปพรรณ (สมชาย โลภะราษฎร์, 2535 ; ศิริ อัจฉริยวิริยะ, 2531) ในขณะหนัง วัสดุสูญเสียความชัดเจนอย่างรวดเร็วจึงเกิดการเปลี่ยนแปลงโครงสร้าง ทำให้อัตราการอนหนังของน้ำจากการในส่วนอกเกิดการเปลี่ยนแปลง ดังนั้น ในช่วงแรกของการอนหนัง อัตราการอนหนังมีค่าแตกต่างกันมาก โดยอัตราการอนหนังของวัตถุคือที่มีความชัดเจนตั้งแต่เริ่มต้นจนมีค่าต่ำกว่า อัตราการอนหนังของวัตถุคือที่มีความชัดเจนตั้งแต่เริ่มต้น ซึ่งแตกต่างจากการอนหนังวัสดุทางวิศวกรรม ดัง แม้ว่าความชัดเจนเริ่มต้นจะแตกต่างกัน หากพิจารณาที่ความชัดเจนของหนังที่ค่าเดียวกันจะมีค่าเท่ากัน นั่นคือ วัสดุมีแบบแผนของการอนหนังแบบเดียวกันนั้น แม้ว่า ความชัดเจนเริ่มต้นของวัสดุจะไม่เท่ากันก็ตาม

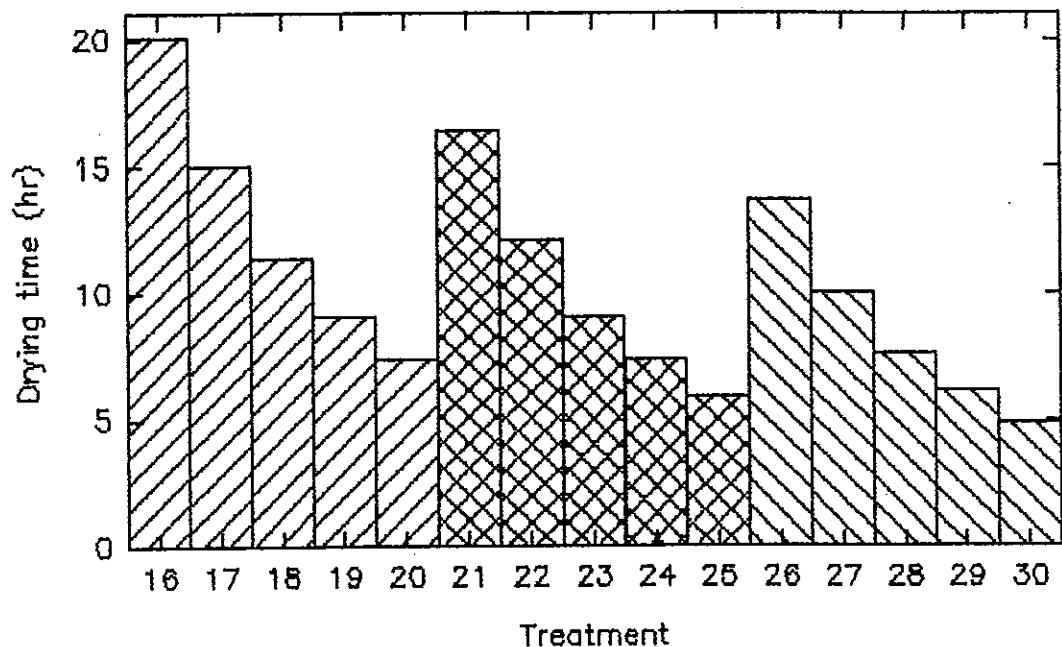
เมื่อกำการอนหนังจนความชัดเจน กการที่เนื่องในเมืองมีความพากเพียรที่มีความชัดเจนเริ่มต้นต่ำ มีอัตราการอนหนังสูงกว่าเนื่องในเมืองมีความพากเพียรที่มีความชัดเจนเริ่มต้นสูงนั้น สามารถอธิบายได้ว่า วัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นสูง น้ำจะพร่องออกไปจากเนื้อเยื่อมากกว่า ทำให้โครงสร้างที่ไม่ลักษณะรูปพรรณกว่าวัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นต่ำ เมื่อกำการอนหนังต่อไป น้ำที่อยู่ภายในวัตถุคือที่มีโครงสร้างเป็นรูปพรรณน้อย จะแห้งร่องรอยหายพิวนออกได้เร็วกว่า ดังนั้นอัตราการอนหนังจึงสูงกว่า หรือสามารถอธิบายได้อีกลักษณะนี้ดังนี้ ที่ความชัดเจนของหนังเท่ากัน วัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นต่ำสูญเสียน้ำที่อยู่ข้างพิวนออกน้อยกว่าวัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นสูง ดังนั้นน้ำบริเวณพิวนออกยังคงมีปริมาณมาก และลามารถขยายได้เร็วเนื่องจากรูปทางการเคลื่อนที่ของน้ำมายังพื้นผิวน้ำกว่า เมื่อเทียบกับวัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นสูง ดังนั้นมีอัตราการอนหนังสูงกว่าวัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นต่ำ จึงมีอัตราการอนหนังสูงกว่าวัตถุคือที่มีความชัดเจนเริ่มต้นต่ำ

เวลาที่จะมีผลในการอนหนังเนื่องในเมืองมีความพากเพียรที่มีปริมาณความชัดเจนเริ่มต้น 13, 16 และ 20 เปอร์เซนต์มาตรฐานหนัง ผลต่อตัวกฎหมายปีที่ 17, 18 และ 19 ตามลำดับ



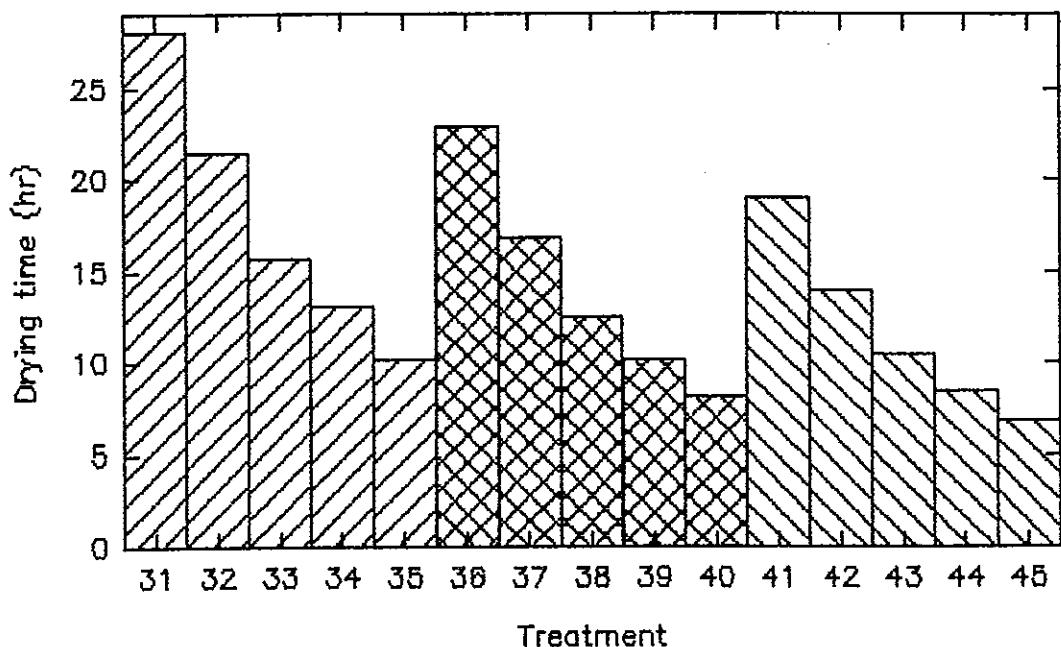
ภาพประชากอน 17 เวลาแห้งหมักในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดข้าวหิมพานต์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db

<u>หมายเลข</u>	1 = 0.8 m/s (70°C)	2 = 0.8 m/s (75°C)
3	= 0.8 m/s (80°C)	4 = 0.8 m/s (85°C)
5	= 0.8 m/s (90°C)	6 = 1.5 m/s (70°C)
7	= 1.5 m/s (75°C)	8 = 1.5 m/s (80°C)
9	= 1.5 m/s (85°C)	10 = 1.5 m/s (90°C)
11	= 2.0 m/s (70°C)	12 = 2.0 m/s (75°C)
13	= 2.0 m/s (80°C)	14 = 2.0 m/s (85°C)
15	= 2.0 m/s (90°C)	



ภาพป้ายก่อน 18 เวลาแห้งหมอดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมีง่วงหิมพานท์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 16 %db

<u>หมายเหตุ</u> :	16 = 0.8 m/s (70°C)	17 = 0.8 m/s (75°C)
	18 = 0.8 m/s (80°C)	19 = 0.8 m/s (85°C)
	20 = 0.8 m/s (90°C)	21 = 1.5 m/s (70°C)
	22 = 1.5 m/s (75°C)	23 = 1.5 m/s (80°C)
	24 = 1.5 m/s (85°C)	25 = 1.5 m/s (90°C)
	26 = 2.0 m/s (70°C)	27 = 2.0 m/s (75°C)
	28 = 2.0 m/s (80°C)	29 = 2.0 m/s (85°C)
	30 = 2.0 m/s (90°C)	



ภาพปัจจัย 19 เวลาที่ใช้หมัดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดคอมม่วงพิมพานด์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 20 % D.P.D.

<u>พารามิเตอร์</u> :	31 = 0.8 m/s (70°C)	32 = 0.8 m/s (75°C)
	33 = 0.8 m/s (80°C)	34 = 0.8 m/s (85°C)
	35 = 0.8 m/s (90°C)	36 = 1.5 m/s (70°C)
	37 = 1.5 m/s (75°C)	38 = 1.5 m/s (80°C)
	39 = 1.5 m/s (85°C)	40 = 1.5 m/s (90°C)
	41 = 2.0 m/s (70°C)	42 = 2.0 m/s (75°C)
	43 = 2.0 m/s (80°C)	44 = 2.0 m/s (85°C)
	45 = 2.0 m/s (90°C)	

2.2 ผลของอุณหภูมิของลมร้อน, ความเร็วของลมร้อน และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚芽ที่มีพานพดต่อความลึกลงไปในผลิตงานที่จดหมายในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ที่มีพานพดต่อความชื้น

จากการศึกษาสภาวะท่าทางที่มีผลต่อการอบแห้ง พบว่าผลต่อสภาวะนอกจากจะให้อัตราการอบแห้ง ผลและเวลาที่จดหมายในการอบแห้งที่ต่างกันแล้ว ยังให้อัตราการอบแห้งในการอบแห้งที่แตกต่างกัน

2.2.1 ผลของอุณหภูมิของลมร้อน ต่อความลึกลงไปในผลิตงานที่จดหมายในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ที่มีพานพดต่อความชื้น

จากการตาราง 8 และภาพประกอบ 20 ชี้ว่าผลต่อความลึกลงไปในผลิตงานที่จดหมายในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ที่มีพานพดต่อความชื้นเริ่มต้น 13 เมตรต่อวินาที พบว่า เมื่ออุณหภูมิของอากาศอบแห้งเพิ่มขึ้น 70, 75, 80, 85 และ 90 องศาเซลเซียลลั้งงานที่จดหมายในการอบแห้ง มีแนวโน้มลดลง คือ 614.36, 503.52, 403.50, 354.79 และ 304.56 เมกะจูล ตามลำดับ ก็จะเป็นเช่นเดียวกัน เมื่ออุณหภูมิของการอบแห้งเพิ่มขึ้นทำให้เวลาที่จดหมายในการอบแห้งลดลง แม้ว่า ความลึกลงไปในผลิตงานที่จดหมายต่อหน่วยเวลาที่อุณหภูมิของการอบแห้ง สูง จะสูงกว่าความลึกลงไปในผลิตงานที่จดหมายต่อหน่วยเวลาที่อุณหภูมิของการอบแห้งเพิ่มความเร็วของลมร้อนมีค่าเท่ากับ 0.8 เมตรต่อวินาที ความลึกลงไปในผลิตงานในการอบแห้งเท่ากับ 391.79, 305.25, 247.41, 216.42 และ 193.72 เมกะจูล ก็อุณหภูมิของการอบแห้ง 70, 75, 80, 85 และ 90 องศาเซลเซียล ตามลำดับ นั่นคือ แม้ว่าจะมีการลดของอุณหภูมิในการอบแห้งต่อความลึกลงไปในผลิตงานที่จดหมายในการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนที่แตกต่างกัน ก็ยังคงมีแนวโน้มเช่นเดิม ชี้ว่าลดคลื่อลงกับการเคลื่อนย้ายเนื้อ Soponronnerit (1988) ชี้ว่าการลึกลงไปในผลิตงานในการอบแห้ง จะขึ้นอยู่กับอุณหภูมิของอากาศร้อนที่ใช้ในการอบแห้ง โดยจะลดลง เมื่ออุณหภูมิของลมร้อนเพิ่มขึ้น ผลของอุณหภูมิของลมร้อนต่อความลึกลงไปในผลิตงานในการอบแห้งจะลดลงซึ่งอ่อน化 (พญพราดา กาลส์โล 2532) กรณีลักษณะในการอบแห้ง ผลของอุณหภูมิของลมร้อนต่อประสิทธิภาพในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ที่มีพานพดต่อความเร็ว 0.8 เมตรต่อวินาที ผลต่อในภาคผนวก ๙.

ตาราง 8 ผลของปริมาณความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดจะมีอิทธิพลที่สูงมากต่อความเร็วของการอุ่นห้องร้อน ต่อเวลาและพลังงานที่ใช้ในการอุ่นห้อง

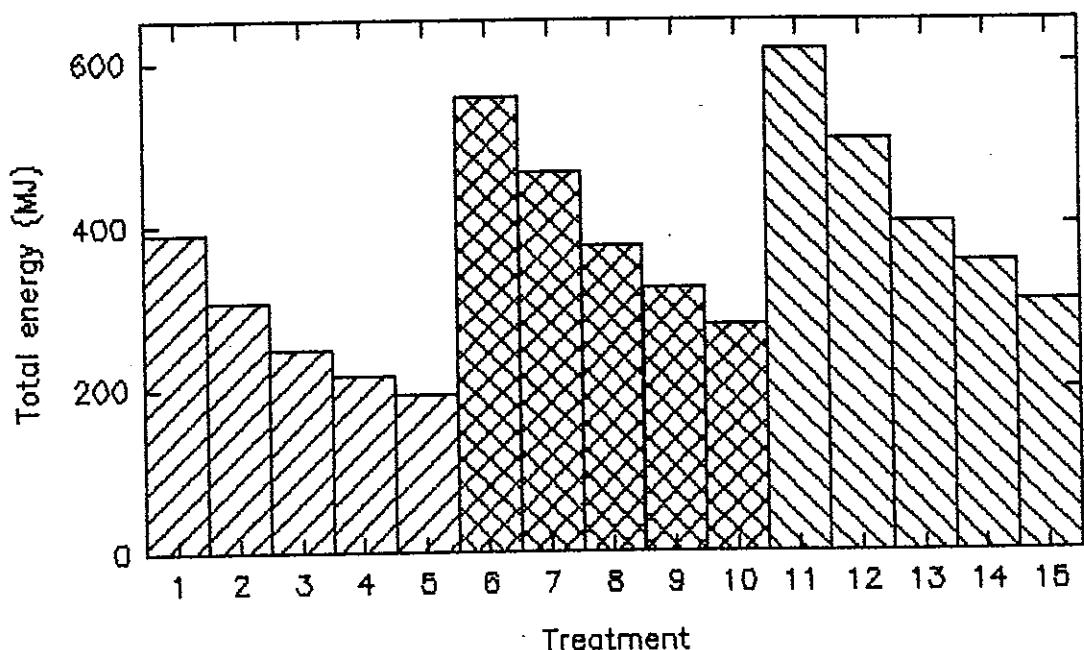
ลักษณะการอุ่นห้อง	เวลาในการอุ่นห้อง (hr)	พลังงานที่ใช้ในการอุ่นห้อง (MJ)
1) 13 %db		
- 0.8 m/s		
70 °C	15.08	391.79
75 °C	10.79	305.25
80 °C	8.00	247.41
85 °C	6.61	216.42
90 °C	5.48	193.72
- 1.5 m/s		
70 °C	12.00	556.90
75 °C	9.00	464.79
80 °C	6.67	373.87
85 °C	5.40	322.59
90 °C	4.32	276.58
- 2.0 m/s		
70 °C	10.06	614.36
75 °C	7.48	503.52
80 °C	5.51	403.50
85 °C	4.50	354.79
90 °C	3.60	304.56

ตาราง 8 (ต่อ)

ลักษณะการอุ่นห้อง	เวลาในการอุ่นห้อง	พลังงานที่ห้องในการอุ่นห้อง
	(hr)	(MJ)
2) 16 %db		
- 0.8 m/s		
70°C	20.04	524.15
75°C	15.07	429.15
80°C	11.35	351.08
85°C	9.00	298.27
90°C	7.32	262.45
- 1.5 m/s		
70°C	16.36	748.32
75°C	12.12	620.30
80°C	9.00	500.16
85°C	7.32	438.02
90°C	5.86	375.77
- 2.0 m/s		
70°C	13.64	832.73
75°C	10.00	679.51
80°C	7.53	551.35
85°C	6.10	481.24
90°C	4.88	411.99
3) 20 %db		
- 0.8 m/s		

ตาราง 8 (ต่อ)

อุณหภูมิการอบแห้ง	เวลาในการอบแห้ง (hr)	พลังงานก่อحرดค์ในการอบแห้ง (MJ)
70 °C	28.00	728.78
75 °C	21.44	614.20
80 °C	15.75	487.68
85 °C	13.11	435.49
90 °C	10.20	365.38
- 1.5 m/s		
70 °C	23.00	1066.07
75 °C	16.85	861.41
80 °C	12.53	696.19
85 °C	10.20	608.89
90 °C	8.16	522.82
- 2.0 m/s		
70 °C	19.00	1158.85
75 °C	14.00	942.34
80 °C	10.50	768.67
85 °C	8.50	671.27
90 °C	6.80	575.14



ภาพประกอบ 20 ความถี่นับของผลิตงานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽米พานท์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 % ดัง

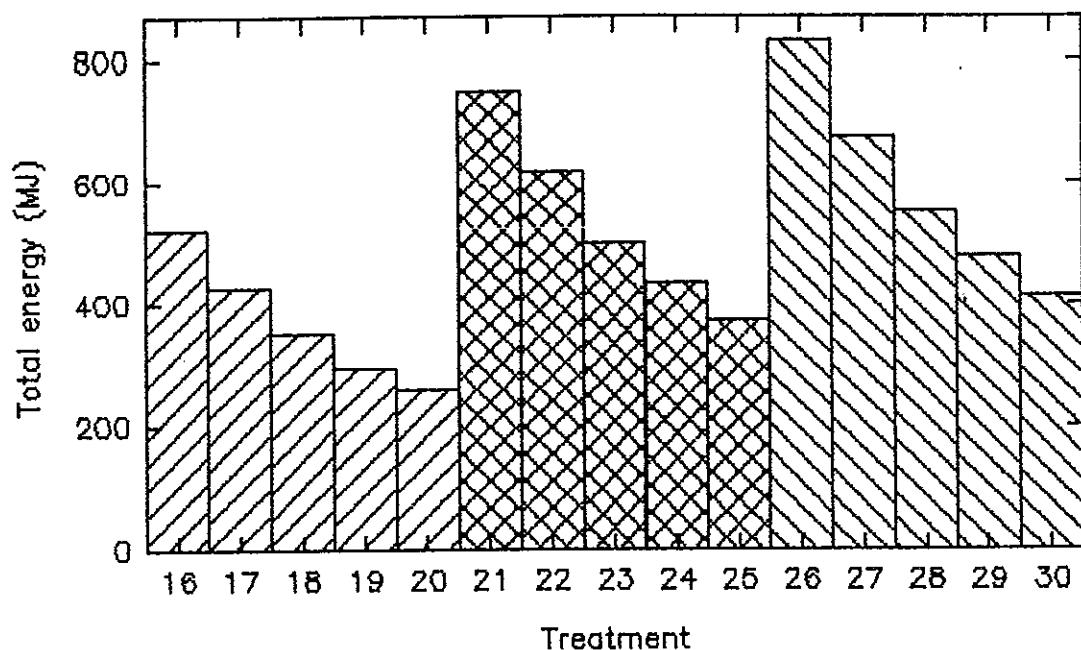
<u>หมายเหตุ</u> :	1 = 0.8 m/s (70°C)	2 = 0.8 m/s (75°C)
	3 = 0.8 m/s (80°C)	4 = 0.8 m/s (85°C)
	5 = 0.8 m/s (90°C)	6 = 1.5 m/s (70°C)
	7 = 1.5 m/s (75°C)	8 = 1.5 m/s (80°C)
	9 = 1.5 m/s (85°C)	10 = 1.5 m/s (90°C)
	11 = 2.0 m/s (70°C)	12 = 2.0 m/s (75°C)
	13 = 2.0 m/s (80°C)	14 = 2.0 m/s (85°C)
	15 = 2.0 m/s (90°C)	

2.2.2 ผลของความเร็วของลมร้อน ต่อความลึกลงพื้นที่งานทึ่งหมุดในการอบแห้งเนื้อในเม็ดซัมม่าวัชพิมพานท์

แม้ว่าการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนสูงมีผลทำให้เนื้อในเม็ดซัมม่าวัชพิมพานท์สามารถแห้งได้อย่างรวดเร็วที่ตาม แต่ที่ความเร็วของลมร้อนสูงทำให้ลึกลงพื้นที่งานทึ่งหมุดในการอบแห้งสูง เช่นกัน จากตาราง 8 และภาพประกอบ 20 เปรียบเทียบความลึกลงพื้นที่งานทึ่งหมุดในการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อน 0.8, 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที มีค่าเท่ากัน 319.79, 556.90 และ 614.36 เมกะจูล ตามลำดับ จะเห็นว่า การอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนสูง ลึกลงพื้นที่งานทึ่งหมุดในการอบแห้งมากกว่าการอบแห้งที่ใช้ความเร็วของลมร้อนต่ำ เนื่องจากพื้นที่สูญเสียไปกับลมร้อนต่อหนึ่งหน่วยเวลา มีค่าสูง (Heidman and Singh, 1981) ที่ความเร็วของลมร้อนสูงสามารถติดน้ำออกจากวัสดุได้ดีกว่า ที่ความเร็วของลมร้อนต่ำ และเมื่อเป็นเช่นนี้เวลาทึ่งหมุดในการอบแห้งจะน้อยลง พื้นที่งานที่ใช้ในการอบแห้งก็จะน้อยลงเช่นกัน อย่างไรก็ตาม การเคลื่อนที่ของน้ำจากภายในสู่ผิวน้ำของวัสดุ และจากผิวน้ำของวัสดุสู่อากาศร้อน ถูกกำหนดด้วยธรรมชาติ และโครงสร้างของวัสดุด้วย ตัวนี้ในขณะทำการอบแห้ง จึงมีความร้อนสูญเสียไปกับอากาศที่ออกจากการเคลื่อนที่ของน้ำ หรืออาจกล่าวได้ว่า เวลาทึ่งหมุดในการอบแห้งไม่ได้น้อยยุ่งกับความเร็วของลมร้อนเนียงอย่างเดียว นั่นคือการอบแห้งที่ใช้ความเร็วของลมร้อนสูงลึกลงพื้นที่งานในการอบแห้งมากกว่าการอบแห้งที่ความเร็วต่ำ (Tie and Soponronnarit, 1988) เพชรบุรี ทูลสิงห์ (2532) ศึกษาแผนทางการอบแห้งที่เหมาะสมของชลธกอ และ Soponronnarit (1988) ศึกษาการอบแห้งข้าวเป็นอก ให้สรุปเกี่ยวกับ ผลของความเร็วของลมร้อนต่อความลึกลงพื้นที่งานในการอบแห้งเช่นเดียวกับ Tie และ Soponronnarit (1988) ผลของความเร็วของลมร้อนต่อประสิทธิภาพในการอบแห้งเนื้อในเม็ดซัมม่าวัชพิมพานท์ (13%) ตัวลมร้อนที่มีอุณหภูมิ 70 องศาเซลเซียส และตระหง่าน ๙.

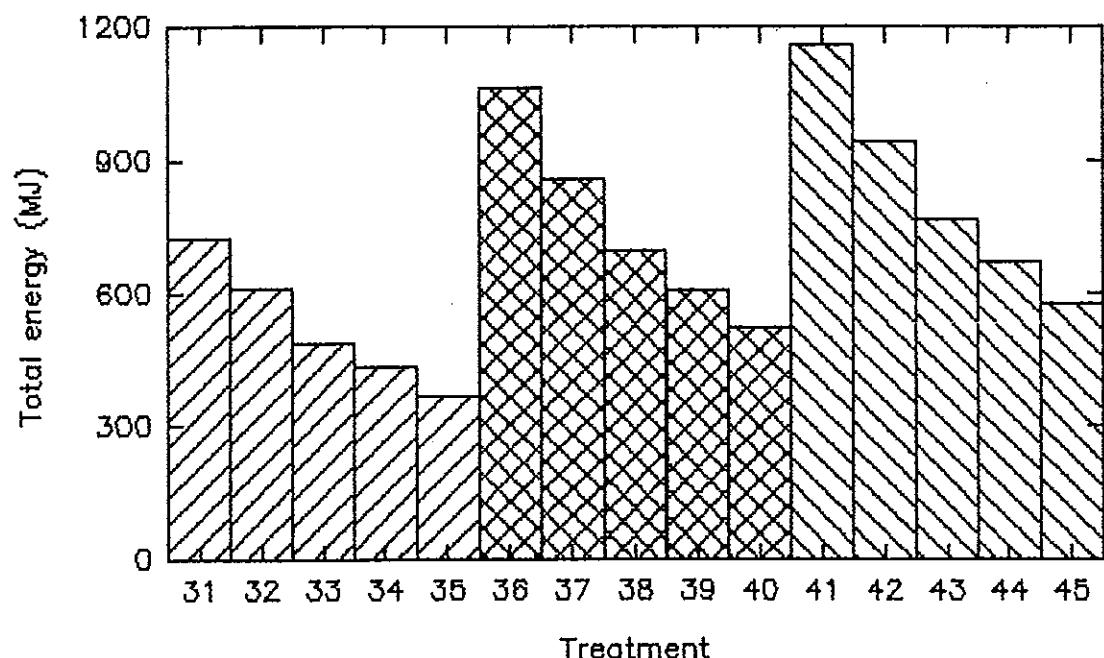
2.2.3 ผลของความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดซัมม่าวัชพิมพานท์ ต่อความลึกลงพื้นที่งานทึ่งหมุดในการอบแห้ง

พิจารณาตาราง 8 และภาพประกอบ 20, 21 และ 22 ที่อุณหภูมิในการอบแห้ง



ภาพประกรอก 21 ความลึกลับของพลังงานที่ก่อให้เกิดการอ่อนหักเนื้อในเมล็ด胚ชุดม่วงหิมพานต์
ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 16 %db

<u>หมายเหตุ</u> :	16 = 0.8 m/s (70°C)	17 = 0.8 m/s (75°C)
	18 = 0.8 m/s (80°C)	19 = 0.8 m/s (85°C)
	20 = 0.8 m/s (90°C)	21 = 1.5 m/s (70°C)
	22 = 1.5 m/s (75°C)	23 = 1.5 m/s (80°C)
	24 = 1.5 m/s (85°C)	25 = 1.5 m/s (90°C)
	26 = 2.0 m/s (70°C)	27 = 2.0 m/s (75°C)
	28 = 2.0 m/s (80°C)	29 = 2.0 m/s (85°C)
	30 = 2.0 m/s (90°C)	



ภาพประกอบ 22 ความลึกเปลี่ยนพลังงานทั้งหมดในการขยี้เนื้อในเมล็ดคุณภาพดี
ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 20 %db

<u>หมายเลข</u>	=	0.8 m/s (70°C)	=	0.8 m/s (75°C)
31	=	0.8 m/s (80°C)	=	0.8 m/s (85°C)
32	=	0.8 m/s (90°C)	=	1.5 m/s (70°C)
33	=	1.5 m/s (75°C)	=	1.5 m/s (80°C)
34	=	1.5 m/s (85°C)	=	1.5 m/s (90°C)
35	=	2.0 m/s (70°C)	=	2.0 m/s (75°C)
36	=	2.0 m/s (80°C)	=	2.0 m/s (85°C)
37	=	2.0 m/s (90°C)		

คงที่ 80 ของค่าเฉลี่ยล ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที ความลึ่นเปลือง พลังงานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13, 16 และ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง มีค่าเท่ากับ 403.50, 551.35 และ 768.67 เมกะจูล ตามลำดับ ที่ความเร็วของลมร้อนเดียวกันนี้ ความลึ่นเปลืองพลังงานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13, 16 และ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้งที่อุณหภูมิในการอบแห้ง 90 องศาเซลเซียล มีค่าเท่ากับ 304.56, 411.99 และ 575.14 เมกะจูล ตามลำดับ จะเห็นได้ว่า หากอุณหภูมิของการอบแห้งเปลี่ยนแปลง แนวโน้มของความชื้นเริ่มต้นของวัสดุที่ใช้อบแห้งต่อความลึ่นเปลืองทั้งหมดในการอบแห้งยังคงเป็นเช่นเดิม กล่าวคือ ถ้าความชื้นเริ่มต้นของวัสดุเพิ่มขึ้น จะสิ่นเปลืองพลังงานทั้งหมดในการอบแห้งมากขึ้น

2.3 ผลของการอุณหภูมิของการอบแห้ง ความเร็วของการอบแห้งและความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ ต่อผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้ง

2.3.1 ลักษณะผิวล้มผัลลและความยากง่ายในการกราฟท์เยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดจากตาราง 9 จะเห็นว่า การอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้นสูงให้ลักษณะผิวล้มผัลลรุ่งเรืองมากที่สุด ยากต่อการกราฟท์เยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดกว่า เนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้นต่ำ เมื่อพิจารณาภาพรวม พบว่า ส่วนใหญ่เนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้งจะมีผิวล้มผัลลรุ่งเรืองกว่า เนื้อในเมล็ด胚芽ม่วงหิมพานต์ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 16 และ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เป็นที่สังเกตว่า ลักษณะที่มีอัตราการอบแห้งสูง เช่น อุณหภูมิ ความเร็วของการอบแห้ง เท่านั้น ไม่สามารถทำให้ลักษณะผิวล้มผัลลที่รุ่งเรืองลดลง แต่ต้องมีการปรับปรุงกระบวนการอบแห้ง เช่น การเพิ่มปริมาณความชื้นเริ่มต้น หรือการเพิ่มอัตราการอบแห้ง ทำให้หน้าภายนอกแห้งเร็วขึ้น แต่ในกรณีที่อัตราการอบแห้งต่ำ น้ำในวัสดุจะพรุนออก และถูกลมร้อนดึงไปจากผิวอย่างช้าๆ ถ้าการอบตัวยังเกิดขึ้นเช่นเดิม แต่ โครงการจะไม่มีการเปลี่ยนแปลงมากนัก ดังนั้นลักษณะปรากฏจึงเป็นผิวเรียบ Karel

ตาราง ๙ ความยากง่ายในการกรองอากาศเมื่อห้องน้ำในเมล็ดมีความชื้นต่ำที่มีผลกับ
ค่าคงที่ของการอนแทร็ฟ

ความชื้นเริ่มต้นของ ความเร็วของ น้ำในเมล็ดมีความชื้นต่ำ ลมร้อน		อุณหภูมิในการอนแทร็ฟ				
หิมพานต์		70 °C	75 °C	80 °C	85 °C	90 °C
13 %db	0.8 m/s	x	x	x	xx	xx
	1.5 m/s	x	x	x	xx	xx
	2.0 m/s	x	x	x	xx	xxx
16 %db	0.8 m/s	x	x	x	xx	xx
	1.5 m/s	x	x	xx	xxx	xxx
	2.0 m/s	x	xx	xxx	xxx	xxx
20 %db	0.8 m/s	xx	xx	xxx	xxx	xxx
	1.5 m/s	xx	xxx	xxx	xxx	xxx
	2.0 m/s	xxx	xxx	xxx	xxx	xxx

หมายเหตุ 1 x = การกรองอากาศเมื่อห้องน้ำในเมล็ดต่อจ่าย
 xx = เริ่มกรองอากาศเมื่อห้องน้ำในเมล็ดยก
 xxx = การกรองอากาศเมื่อห้องน้ำในเมล็ดยก

(1973) กล่าวว่า การเปลี่ยนแปลงของเนื้อสัมผัส นอกจากมีสาเหตุมาจากการเคลื่อนย้าย น้ำออกจากวัสดุอย่างหลว ยังเกี่ยวกับการเกิดพัฒนาชราห่างสารไม่เลกูลให้ถูกตัวด้วย

2.3.2 ลักษณะของผลิตภัณฑ์

จากตาราง 10 พบว่า การอบแห้งที่อุ่นภูมิของกรอบแห้งสูง ให้เนื้อในเมล็ด แมลงหิมพานต์สีเข้มข้น เช่น สีเหลืองอมแดง หรือสีน้ำตาลอ่อนแต่ เมื่ออุ่นภูมิในการอบแห้งคงที่ การอบแห้งเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์ที่ความเร็วของลมร้อนต่ำจะให้สีของเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์เข้มกว่าการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนสูง เช่น ที่ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที แต่ที่อุ่นภูมิของกรอบแห้งคงที่ ฯ เช่น 70 องศาเซลเซียล ความเร็วของลมร้อน และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์ ไม่มีผลต่อสีของผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้ง ใบบุ้ลย์ ธรรมรักน้ำสีก (2529) กล่าวว่า น้ำมันที่สำคัญและเห็นได้ชัดที่เกิดขึ้นในกระบวนการอบแห้ง คือการเปลี่ยนแปลงสีซึ่งเรียกว่าต่าง ๆ กัน เช่น การเกิดสีน้ำตาล การเกิดสีใหม่หรือความเสียหายอันเนื่องจากความร้อน อัตราการเกิดสีน้ำตาลเพิ่มขึ้นอย่างเห็นได้ชัดถ้าอุ่นภูมิในการอบแห้งเพิ่มขึ้น ความเสียหายในลักษณะนี้มักเป็นปัจจัยร่วมระหว่างอุ่นภูมิและเวลาในการอบแห้ง เช่น อาหารที่มีความไวต่ออุ่นภูมิอาจทนอุ่นภูมิได้สูงถึง 33 องศาเซลเซียล หรือสูงกว่านี้ได้เพียง 2-3 วินาที โดยไม่เกิดความเสียหาย แต่สามารถลดลงหากเห็นสีน้ำตาลนี้ได้ถ้าหากว่าใช้เวลานาน 8-10 ชั่วโมง ที่อุ่นภูมิ 49 องศาเซลเซียล รัชมี พัฒนาธนิชกุล (2533) ได้อธิบายรายละเอียดของการเกิดสีน้ำตาลในอาหารในลักษณะทั่วไปเดียวกัน

2.3.3 กลิ่นรสของผลิตภัณฑ์

การอบแห้งเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์ที่อุ่นภูมิของลมร้อน 85 และ 90 องศาเซลเซียล ให้กลิ่นของเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์หลังการอบแห้งคึกคักกว่าการอบแห้งที่อุ่นภูมิ 70, 75 และ 80 องศาเซลเซียล สำหรับทุกความเร็วของลมร้อนหรือความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดจะมีหิมพานต์ สามารถอธิบายได้ว่า ที่อุ่นภูมิสูงในช่วง 70-80 องศาเซลเซียล ไม่มีหนาร้าโน้ตเครตในวัสดุอย่างเดียวเกิดการสลายตัวหรือเปลี่ยนแปลงไปเป็นสารอื่นไม่หมด ทำให้มีรสชาติมันสูง แต่เมื่ออุ่นภูมิของกรอบแห้งสูงขึ้น (85 และ 90 องศาเซลเซียล) กระบวนการเปลี่ยนแปลงต่อกรอบแห้งจะเกิดได้จ่ายขึ้น ตั้งนี้นรกลชาติมั่นคงน้อมถอด (รัชมี พัฒนาธนิชกุล, 2533)

ตาราง 10 สิบของเนื้อในเมล็ดมีความชื้นที่ต่ำสุดที่สามารถทนต่อการอบแห้ง

ความชื้นเริ่มต้นของ ความเร็วของ เนื้อในเมล็ดมีความชื้น ลมร้อน		อุณหภูมิในการอบแห้ง				
พิมพานท์		70°C	75°C	80°C	85°C	90°C
13 %db	0.8 m/s	x	x	x	xx	xxx
	1.5 m/s	x	x	x	xx	xx
	2.0 m/s	x	x	x	x	xx
16 %db	0.8 m/s	x	x	xx	xxx	xxx
	1.5 m/s	x	x	xx	xxx	xxx
	2.0 m/s	x	x	x	xx	xxx
20 %db	0.8 m/s	x	xx	xxx	xxx	xxxx
	1.5 m/s	x	xx	xxx	xxx	xxxx
	2.0 m/s	x	x	xx	xxx	xxxx

หมายเหตุ : x = สิบของความชื้นที่ต่ำสุดที่เนื้อในเมล็ดมีความชื้นพิมพานท์ที่สามารถทนต่อการอบแห้ง

(2.5Y 8/2)

xx = เริ่มมีผลเหตุการณ์แห้ง (2.5Y 8.5/4)

xxx = สิ้นเสื่อมแห้ง (5YR 8/6)

xxxx = สิ้นสภาพแห้ง (5YR 7/8)

เนื่องจากผลิตภัณฑ์เป็นสิ่งสนับสนุนความต้องการของผู้บริโภค ดังนั้นคุณภาพของผลิตภัณฑ์จากการอนหนังห้องเป็นที่ยอมรับของผู้บริโภค ในขณะเดียวกันผลิตงานและเวลาในการอบแห้งก็ควรอยู่ในระดับที่ผู้ผลิตสามารถยอมรับได้ เช่นกัน ดังนี้ในการพิจารณาหรือเลือกสีภูมิที่เหมาะสมในการอบแห้งจะเป็นต้องพิจารณาควบคู่กันไป

เนื่องจากการอบแห้งที่อุ่นภูมิต่ำ ให้เนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์ลีข้าว ซึ่งเป็นลักษณะปรากฏการณ์ที่ผู้บริโภคต้องการ การอบแห้งที่อุ่นภูมิในการอบแห้งสูงกว่านี้ คือ 85 และ 90 องศาเซลเซียส ทำให้เนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์เริ่มมีลักษณะของแคลงหรือลีน้ำตาลอมแดง ซึ่งเป็นลักษณะที่ผู้บริโภคไม่ต้องการ ดังนั้น จึงไม่พิจารณาการอบแห้งที่อุ่นภูมิ 85 และ 90 องศาเซลเซียส นอกจากนี้การอบแห้งที่อุ่นภูมิทำยังทำให้ได้เนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์ที่มีลักษณะผิวล้มผิวผื่นเรียนทรงตามความต้องการของผู้บริโภคแล้ว ซึ่งช่วยให้การกราฟเทาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์ทำได้ลักษณะนี้ ซึ่งเป็นปัจจัยหนึ่งของการผลิต

แม้ว่าการปรับความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์ให้ได้เท่ากัน 16 และ 20 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง จะช่วยให้ลักษณะแตกต่างในระหว่างขั้นตอนการกราฟเทาเปลี่ยนแปลงก็ตาม แต่กลับทำให้ลักษณะนี้ในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์หลังการอบแห้งเข้มข้น ผิวล้มผิวผื่นเรียนมากกว่าเดิม และทำให้กราฟเทาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดหิมพานต์ได้ยากขึ้น นอกจากนี้จำเป็นต้องใช้เวลาในการอบแห้งนานขึ้น นั่นคือ สิ่งเปลี่ยนผันผันในการอบแห้งมากขึ้น ดังนี้จึงไม่พิจารณาการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์ที่มีความชื้นเริ่มต้นเท่ากัน 16 และ 20 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง

แม้ว่ากลีนرسلเป็นคุณลักษณะที่ผู้บริโภคต้องการ แต่เมื่อพิจารณาผลิตภัณฑ์ลูกท้ายหลังการอบแห้ง พบว่า ผลิตภัณฑ์หลักของเนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์อบแห้ง ไม่ใช่น้ำไปทำอาหารปะเพกเกอร์นี่เดียว แต่น้ำไปทำเป็นล่วนผสมของอาหารปะเพกเกอร์นี่ ดังนั้นกลีนرسلในขั้นตอนนี้จะไม่ใช่เป็นลีนที่สำคัญมากนัก นั่นคือการอบแห้งในขั้นตอนนี้เป็นเพียงการยิดยาวยากเก็บรักษา และให้ได้คุณภาพเบื้องต้นของปะเพกเกอร์นี่ต้องการ เพื่อใช้ในการอบแห้งต่อไปเท่านั้น

พิจารณาการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚มีร่องรอยหิมพานต์ที่มีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง จะเห็นว่า ที่อุ่นภูมิในการอบแห้ง 70, 75 และ 80 องศา

เซลเซียล ให้เนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์มีสี แลยลักษณะผิวสัมผัสทรงๆ ตามที่ผู้บริโภคต้องการเห็นอนุญาต กัน แต่เมื่อพิจารณาในส่วนของความลึกลับของการอบแห้ง พบว่า การอบแห้งที่อุ่นภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียล ลึกลับของการอบแห้งน้อยที่สุด ดังนี้จึงเลือกการอบแห้งที่อุ่นภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียล

จากผลการทดลอง พบว่า การอบแห้งเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ด้วยความเร็วของลมร้อนสูง จะอบแห้งได้เร็วกว่าการอบแห้งด้วยความเร็วของลมร้อนต่ำ นั่นคือปัจจัยต่อเวลาในการอบแห้ง เนื่องจากการประรูปเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ในประเทศไทยเป็นเนื้อสุกสำหรับกระบวนการน้ำดอง เหรอุตสาหกรรมภายใต้รัฐวิสาหกิจ (สมควร อินทราพานิชย์, 2532) ตั้งนี้การใช้ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที จึงเป็นการเหมาะสม นอกจากนี้ จากการล้มภายนอกผิดปกติ พบว่า ผู้ผลิตยอมที่จะเลือกเวลาในการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อน ต่ำมากกว่าการลึกลับของการอบแห้งความร้อนอันเนื่องมาจากการเร็วของลมร้อนสูงนักจากต้องการเร่งปริมาณการผลิตในบางช่วงของเวลาหรือหากการลืมค้างเกินนี้

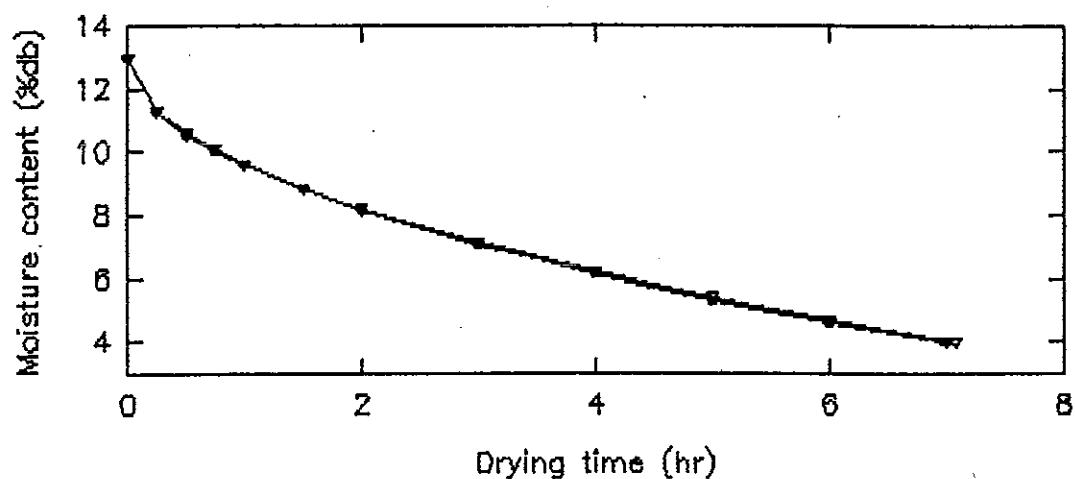
ดังนั้นสภาวะที่เหมาะสมในการอบแห้งเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ ในขั้นตอนนี้คือ การอบแห้งเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ ที่มีความชื้นเริ่มต้น 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้งด้วยความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที และอุ่นภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียล

3. ผลการศึกษาจำนวนคงของเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ต่อการอบแห้ง

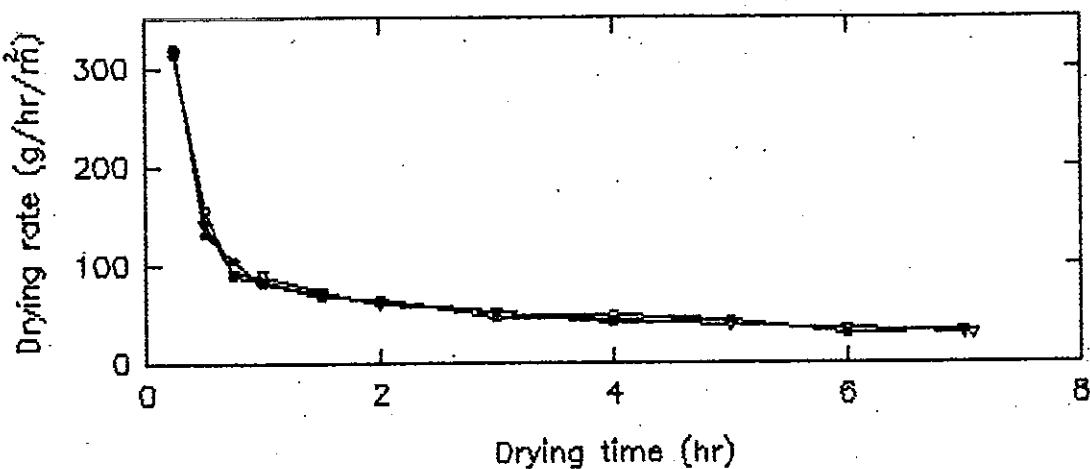
จากการทดลองข้างต้น อุ่นภูมิ ความเร็วของลมร้อน และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์มีผลต่อ เวลาและอัตราการอบแห้ง ความลึกลับของการอบแห้ง และคุณภาพผลิตภัณฑ์ที่แตกต่างกัน ปัจจัยต่อไปคือ ศึกษาการเพิ่มจำนวนก่อร่องที่มีผลต่อการอบแห้งอย่างไร โดยใช้สภาวะที่เหมาะสมข้างต้นในการอบแห้ง

3.1 ผลของจำนวนก่อร่องของเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ต่ออัตราและเวลาการอบแห้ง

ภาพประกอบ 23 แสดงผลของจำนวนก่อร่องต่อการอบแห้งเนื้อในเม็ดคุมม่าวัชิมพานท์ น้ำหนักเริ่มต้น 333.33 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 เมตรต่อวินาที อุ่นภูมิ 80 องศาเซลเซียล การเพิ่มจำนวนก่อร่องในการอบแห้งเป็น 2 ถุง และ 3 ถุง ไม่ทำให้ความชื้นลดลงเร็วกว่าการอบแห้งครั้งละ 1 ถุง (ภาพประกอบ 23(a)) ดังนั้น เวลาทั้งหมดในการอบแห้งจึงไม่แตกต่างกัน โดยมีค่าเฉลี่ยเท่ากับ 7.02 ชั่วโมง



(a)



(b)

- ภาพที่ประกอบ 23 ผลของจำนวนเวลาต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดคัมมั่งชิมพาณฑ์ (13 %db) น้ำหนักเริ่มต้น 333.33 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 m/s, อุณหภูมิ 80 °C
- (a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง
 - (b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : ○ = 1 ถุง, △ = 2 ถุง, ▲ = 3 ถุง

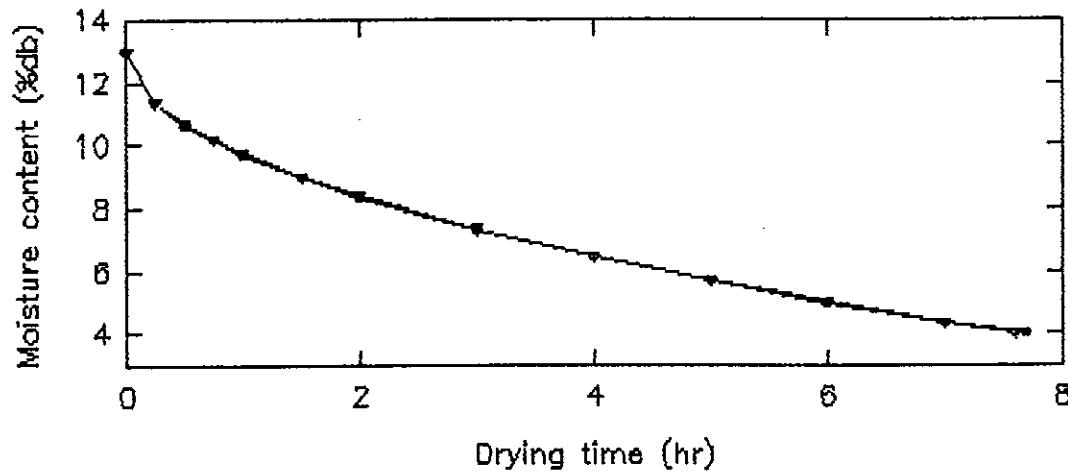
จากภาพป่าหกอน 23(๖) ผลของการความล้มเหลวชี้ช่วงระหว่างอัตราการอ่อนแหล้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์กับเวลาโดย ๆ น้ำหนอนแห้ง จจะเห็นว่า การเพิ่มจำนวนถั่วในการอ่อนแหล้งไม่ทำให้อัตราการอ่อนแหล้งแตกต่างกัน โดยในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มน้ำหนอนแหล้งมีอัตราการอ่อนแหล้งเฉลี่ยเท่ากัน 316.30 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร ซึ่งสามารถอธิบายผลการทดลองได้ดังนี้

พิจารณาสมการของอัตราการอ่อนแหล้ง (สมการ 2.1) อัตราการอ่อนแหล้งต่อหน่วยพื้นที่ (R)

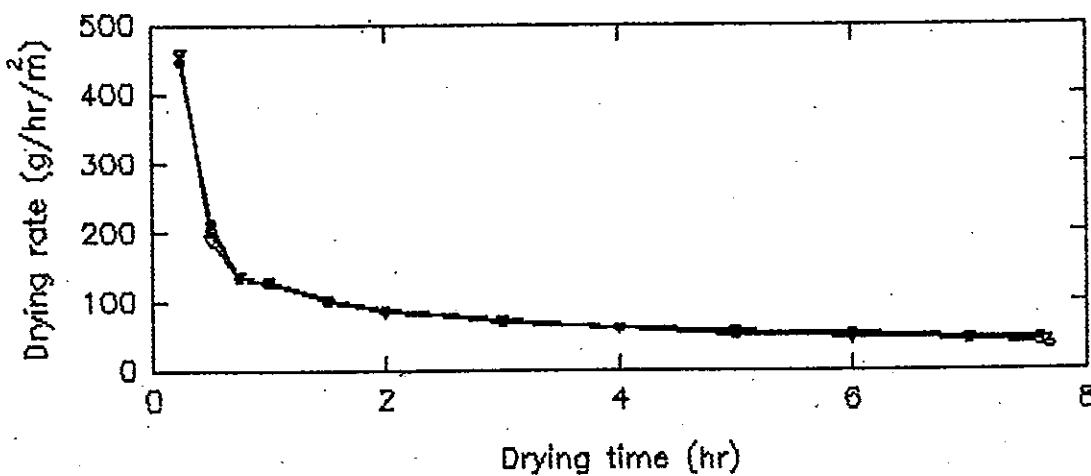
$$R = \frac{M_p}{A \cdot t}$$

ช่วงเวลาของอัตราการอ่อนแหล้ง (P0) ครั้งละ 1, 2 และ 3 ถ้า มีค่าเท่ากัน คือ DM ซึ่งเป็นการเปลี่ยนแปลงความชื้นของวัสดุ หน่วย มีการเปลี่ยนแปลงน้อยมาก แม้จะเป็นการอ่อนแหล้งครั้งละ 1, 2 หรือ 3 ถ้า ตาม ทั้งนี้เนื่องจาก การสูญเสียน้ำของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ถูกกำหนดด้วยการช่วงการแพร์ (Diffusion control) เป็นหลัก ซึ่งสามารถลังเลกต์ได้จากภาพป่าหกอน 10, 15(๖) และ 16(๖) คือ การอ่อนแหล้งมีเฉพาะช่วงอัตราการอ่อนแหล้งลดลงเท่านั้น W/A เป็นหน่วยนักแห้งของวัสดุต่อหน่วยพื้นที่คงตัวบนถูกบรรจุวัสดุ ในกรณี การเพิ่มจำนวนถั่วในการอ่อนแหล้งเป็น 2 ถ้า ทำให้น้ำหนักแห้งของวัสดุเพิ่มเป็น 2 เท่า และน้ำที่ผิวเพิ่มเป็น 2 เท่า นั่นคือ W/A (มีค่าเท่ากัน 1) ไม่มีผลต่ออัตราการอ่อนแหล้ง ดังนั้นอัตราการอ่อนแหล้งจะไม่แตกต่างกัน การอ่อนแหล้งโดยใช้น้ำหนักเริ่มต้น 500 กรัม/ถ้า (ภาพป่าหกอน 24) ให้ผลของแนวโน้มของการเพิ่มจำนวนถั่วต่ออัตราการอ่อนแหล้งไม่แตกต่างไปจากเดิม

ภาพป่าหกอน 25 เป็นผลของการเพิ่มพื้นที่ผิว ต่อการอ่อนแหล้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์น้ำหนักรวม 1,000 กรัม ตัวอย่างร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส จากภาพป่าหกอน 25(๖) ผลของการความล้มเหลวชี้ช่วงปริมาณความชื้นของวัสดุกับเวลาโดย ๆ การเปลี่ยนลักษณะการอ่อนแหล้งจากการใช้น้ำหนัก 1,000 กรัม จำนวน 1 ถ้า (เป็น 500 กรัม จำนวน 2 ถ้า หรือ 333.33 กรัม จำนวน 3 ถ้า ทำให้เวลาที่เหมาะสมในการอ่อนแหล้งลดลง โดยมีค่าเท่ากับ 7.94, 7.60 และ 7.08 ชั่วโมง



(a)



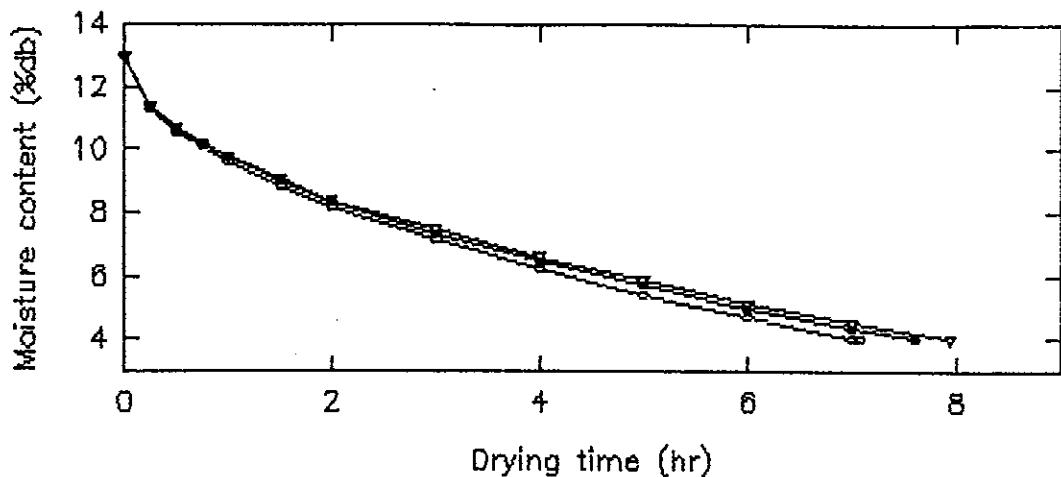
(b)

ภาพประกอบ 24 ผลของจำนวนถ้าต่อการอบแห้งเนื้อในเม็ดม่วงhimpan (13 %db)
น้ำหนักเริ่มต้น 500 กรัม/ถ้าต ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 0.8 m/s ,
อุณหภูมิ 80°C

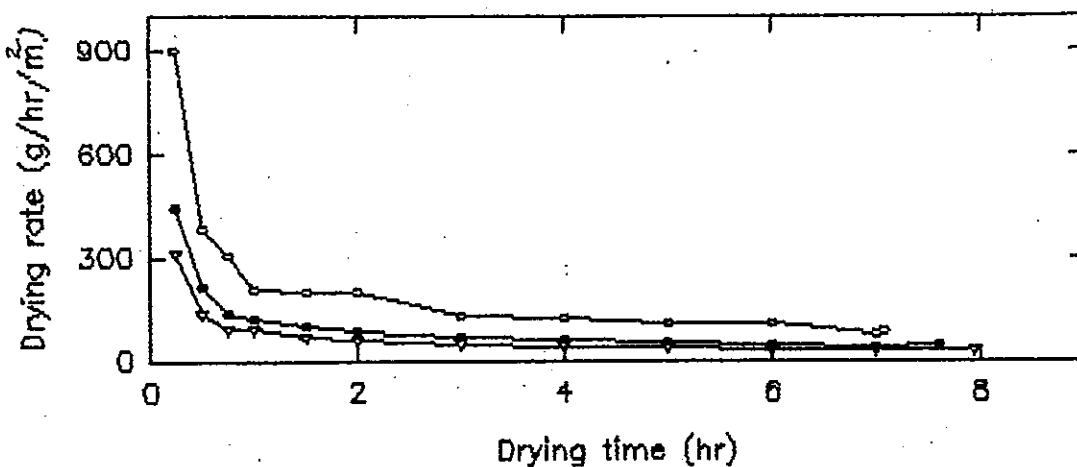
(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : $\circ = 1$ ถ้าต, $\circ = 2$ ถ้าต, $\diamond = 3$ ถ้าต



(a)



(b)

ภาพป้ายกอน 25 ผลของการเพิ่มพื้นที่ผิวต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดขมิ้นชี้หิมพานต์ (13 %db)
ซึ่งมีหนักรวม 1000 กรัม ด้วยลมร้อนที่มีความเร็ว 0.8 m/s
อุณหภูมิ 80 °C.

(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : ○ = 1,000 กรัม, 1 ถุง ● = 500 กรัม, 2 ถุง

▽ = 333.33 กรัม, 3 ถุง

ตามลำดับ จะเห็นว่า เวลาที่เหมาะสมในการอบแห้งผลิตภัณฑ์เล็กน้อยเท่านั้น ที่นี้เนื่องจาก การ อบแห้งโดยใช้น้ำหนัก 500 กรัม จำนวน 2 ถ้วย และ 333.33 กรัม จำนวน 3 ถ้วย มี ผลให้ความหนาของชั้นวัสดุคงคล่อง ซึ่งจะเป็นการช่วยให้ลมร้อนสามารถเคลื่อนที่ผ่านช่อง ว่างของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานาท (*Void fraction = 0.43*) ได้ดีขึ้น เมื่อน้ำหนาร จำกภาษาในภาษาพิวนอก จึงถูกลมร้อนดึงออกไปอย่างรวดเร็ว นอกจากนี้ ยังมีผลให้พื้นที่ ล่วงที่ช้อนหันกันถูกแยกออก ทำให้เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานาทสามารถจะสัมผัลกับลมร้อนได้ มากขึ้น ต่อจนเวลาที่เหมาะสมในการอบแห้งจึงลดลงเล็กน้อย

จากการภาพปะประกอบ 25(บ) ซึ่งเป็นภาพแสดงความล้มเหลวของร่างกายว่า อัตราการ อบแห้ง กับความชื้นใด ๆ ขนาดแห้ง จะเห็นว่า การนี้เป็นการอบแห้งวัสดุดินซึ่งมีน้ำหนัก เท่ากัน การเพิ่มน้ำหนักที่ผิวมีผลกรายงานต่ออัตราการอบแห้งอย่างมาก เพราะว่าจากการทดลอง ได้นิยามอัตราการอบแห้งไว้ดังนี้ คือ จำนวนน้ำที่ระเหยต่อชั่วโมงต่อตารางเมตรของพื้นที่ ผิวด้านบนถ้าวัสดุ ตั้งนี้หากวัสดุมีน้ำหนักเท่ากัน การนับวัสดุออกเป็น 2 ล้วนเพื่อบแห้ง ครึ่งละ 2 ถ้วย มีผลให้พื้นที่ผิวเพิ่มเป็น 2 เท่า แต่บางครั้ง ในทางทฤษฎีของการอบแห้ง อาจนิยามให้ใช้น้ำหนักที่เกิดการอบแห้ง (น้ำหนักผิวของวัสดุหนึ่ง) ถ้าหากน้ำหนักของวัสดุอบแห้ง เท่ากัน หากนับวัสดุหนึ่งเป็น 2 ล้วน เพื่อกำการอบแห้งครึ่งละ 2 ถ้วย ที่ไม่ทำให้พื้นที่ ผิวเพิ่มขึ้น หรืออาจเพิ่มขึ้นเล็กน้อยเท่านั้น อันเนื่องจากพื้นที่ของล้วนที่ช้อนหันกันถูกแยกออก แต่พื้นที่ผิวจะไม่เพิ่มขึ้นเป็น 2 เท่า ตั้งนี้ในการตั้งงาการใช้น้ำหนักที่ผิวด้านบนถ้าคอบแห้ง เป็น ฐานในการคำนวณอัตราการอบแห้งจะพบว่า อัตราการอบแห้งมีแนวโน้มลดลงเมื่อเพิ่มจำนวน ถ้วยในการอบแห้ง กล่าวคือ อัตราการอบแห้งโดยใช้น้ำหนัก 1,000 กรัม จำนวน 1 ถ้วย เท่ากับ 904.97 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร อัตราการอบแห้งโดยใช้น้ำหนัก 500 กรัม จำนวน 2 ถ้วย เท่ากับ 447.68 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร และอัตราการอบแห้งโดย ใช้น้ำหนัก 333.33 กรัม จำนวน 3 ถ้วย เท่ากับ 315.30 กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร จะเห็นว่า การใช้น้ำหนักที่ผิวด้านบนถ้าวัสดุในการคำนวณอัตราการอบแห้ง ทำให้ผลการทดลอง ขัดแย้งกับทฤษฎี เนื่องจากกรณีเพิ่มน้ำหนักที่ผิวทำให้อัตราการอบแห้งลดลง การพิจารณา การอบแห้งที่ถูกต้องจึงควรใช้น้ำหนักที่ผิวดีกว่าเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานาท ซึ่งสอดคล้องกับไม่เกิด ข้อกากอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานาทแบบถ้วย คือน้ำหนารจำกภาษาในภาษาพิวนอกของ วัสดุ จากนั้นจึงจะเหยียบลุ่มร้อน ตั้งนี้ พื้นที่ผิวที่เกิดการอบแห้ง คือพื้นที่ผิวดีของวัสดุนั้นเอง (ไม่ใช่น้ำหนักที่ผิวดีของถ้วย)

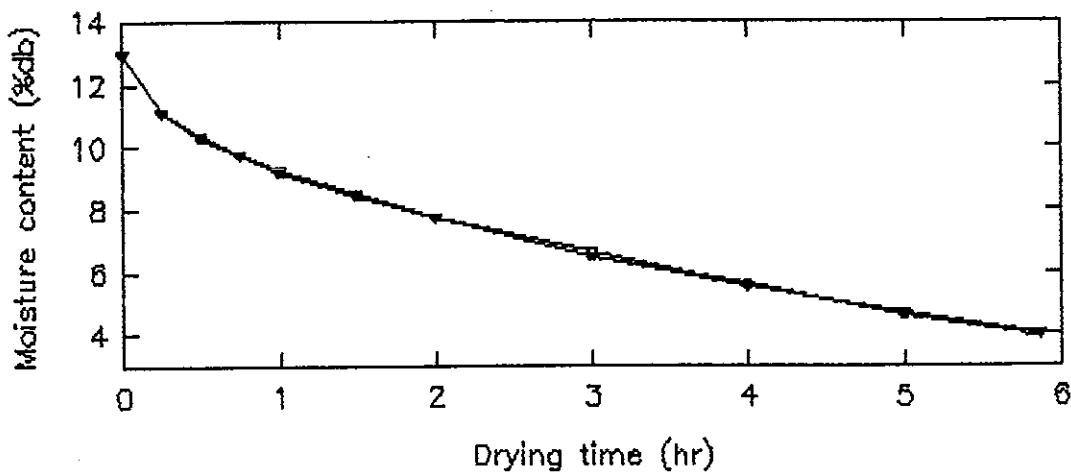
การอบแห้งเนื้อในเมล็ดมม่วงหิมพานท์ ที่ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที ให้แนวโน้มของจำนวนถั่วอัตราการอบแห้ง ลดเวลาทั้งหมดในการอบแห้ง เช่นเดิม ซึ่งสามารถพิจารณาได้จากภาพปะกอบ 26, 27 และ 28 ส่วนภาพปะกอบ 29 และ 30 ให้เห็นว่า การเพิ่มจำนวนถั่วจาก 1 ถั่ว เป็น 2 และ 3 ถั่ว แยกจะไม่ทำให้เวลาทั้งหมดในการอบแห้งแตกต่างกัน แม้ว่าจะเป็นการอบแห้งที่น้ำหนักเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมม่วงหิมพานท์ หรือความเร็วของลมร้อนที่แตกต่างกันก็ตาม

3.2 ผลของการจำนวนถั่วในเมล็ดมม่วงหิมพานท์ ต่อความลึกลับของการอบแห้ง

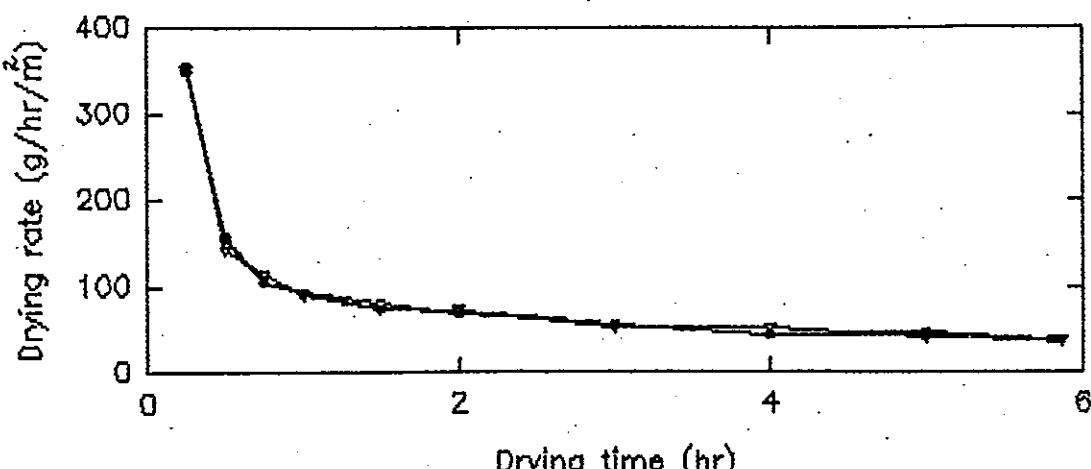
ตาราง 11 แสดงภาพปะกอบ 30 เป็นผลการเพิ่มจำนวนถั่ว ต่อความลึกลับเปลี่ยนแปลงของจำนวนทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมม่วงหิมพานท์ด้วยอุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส ผู้จารณาเนื้อในเมล็ดมม่วงหิมพานท์น้ำหนัก 333.33 กรัม/ถั่ว เมื่อกำกับการอบแห้งครั้งละ 1 ถั่ว, 2 ถั่ว และ 3 ถั่ว พบว่า ให้ค่าความลึกลับเปลี่ยนแปลงของจำนวนทั้งหมดในการอบแห้งไม่แตกต่างกัน โดยมีค่าเฉลี่ยเท่ากัน 217.41 เมกะจูล แม้จะมีการเพิ่มน้ำหนักเนื้อในเมล็ดมม่วงหิมพานท์จาก 333.33 กรัม/ถั่ว เป็น 500 กรัม/ถั่ว การเพิ่มจำนวนถั่วในการอบแห้งก็ไม่ทำให้ลดลงของจำนวนทั้งหมดในการอบแห้งแตกต่างกัน ทั้งนี้เนื่องจากปริมาณความร้อนที่ให้กับระบบมากเกินพอ (ตาราง 12) จะเห็นว่า จากการคำนวณปริมาณความร้อนที่ใช้ในการระเหยน้ำสำหรับการอบแห้งครั้งละ 1, 2 และ 3 ถั่ว มีค่า 0.17, 0.34 และ 0.52 เมกะจูล ตามลำดับ ในขณะที่ปริมาณความร้อนที่ให้กับระบบสูงถึง 225.38 เมกะจูล นั่นคือ การเพิ่มจำนวนถั่วในการอบแห้งแยกจะไม่มีผลต่อผลลัพธ์รวมทั้งหมดในการอบแห้ง การอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนเป็น 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที ก็ให้ลักษณะแนวโน้มของผลการทดลองเดียวกัน

3.3 คุณภาพของผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้ง

การอบแห้งโดยเพิ่มจำนวนถั่วจาก 1 ถั่ว เป็น 2 ถั่ว และ 3 ถั่ว ให้คุณภาพของผลิตภัณฑ์เหมือนกันคือ ผลิตภัณฑ์มีลักษณะตามธรรมชาติของเนื้อในเมล็ดมม่วงหิมพานท์ ที่ผ่านการอบแห้ง มีกลิ่นและรสชาติมันไม่สูงมาก และสามารถคงรากษาเชื้อหุ้มเนื้อในได้ร้อย Heidman และ Singh (1981) กล่าวว่าผลิตภัณฑ์มีคุณภาพเหมือนกันทั้งถ้าคอกอบแห้งหากการกรองอากาศร้อนในคูบอบแห้งสำหรับ



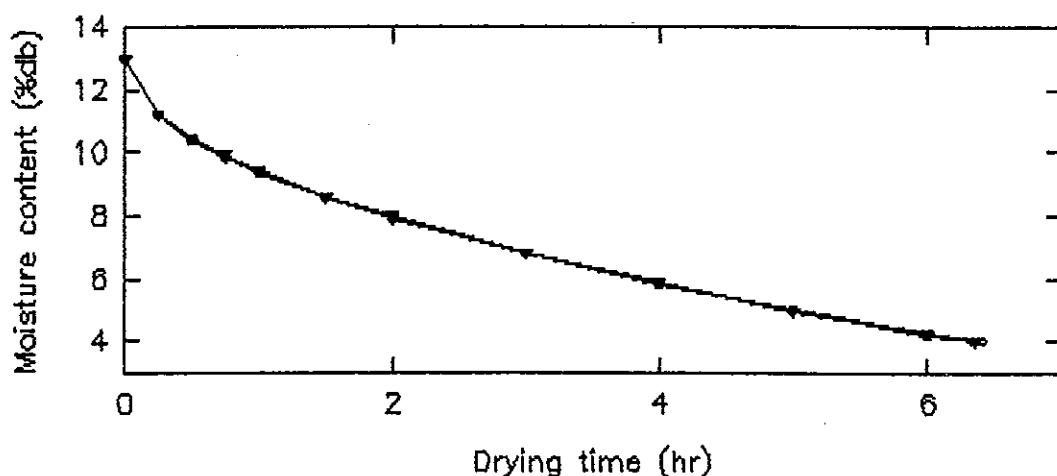
(a)



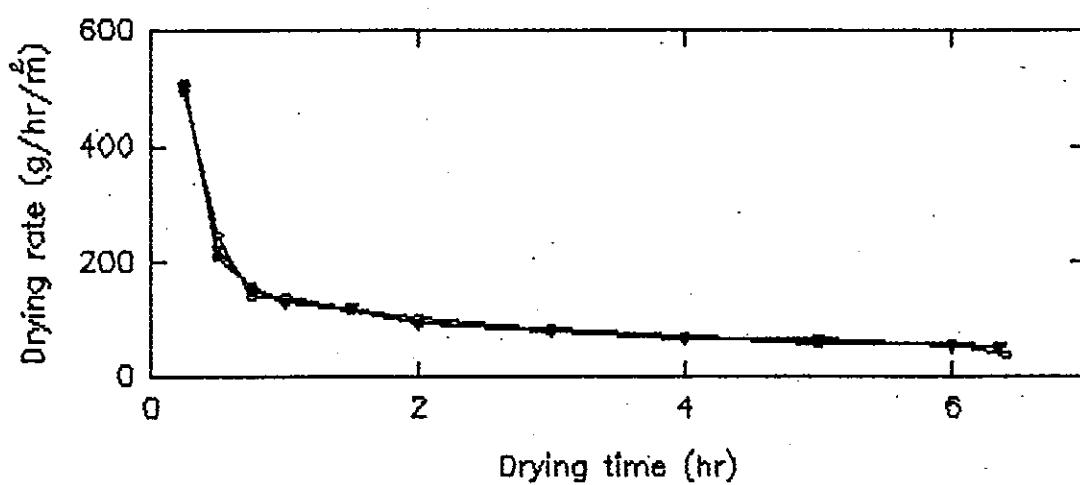
(b)

ภาพประกอบ 26 ผลของจำนวนถ้าคต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดกมม่วงพิมพานท์ (13 %db)
น้ำหนักเริ่มต้น 333.33 กรัม/ถ้าคต ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 1.5 m/s,
อุณหภูมิ 80 °C
 (a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง
 (b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : ○ = 1 ถ้าคต, ◉ = 2 ถ้าคต, ▽ = 3 ถ้าคต



(a)



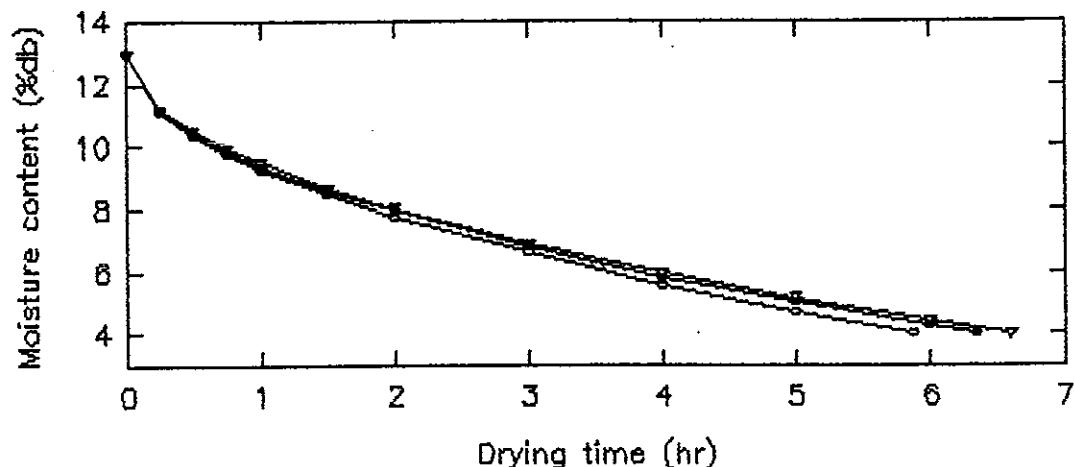
(b)

ภาพประกอบ 27 ผลของจำนวนถุงที่การอบแห้งเนื้อในเมล็ดข้าวหิมพานต์ (13 %db)
น้ำหนักเริ่มต้น 500 กรัม/ถุง ด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 1.5 m/s,
อุณหภูมิ 80 °C

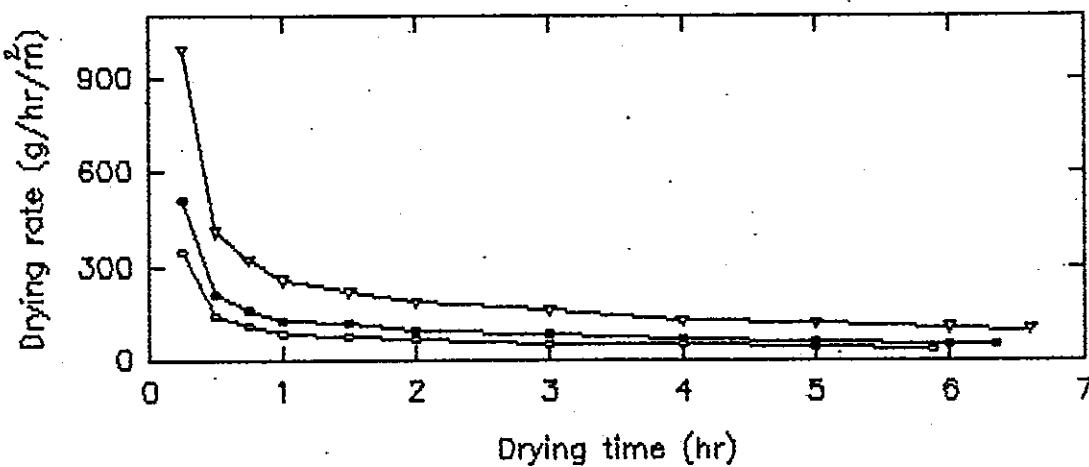
(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : ○ = 1 ถุง ◉ = 2 ถุง ▽ = 3 ถุง



(a)



(b)

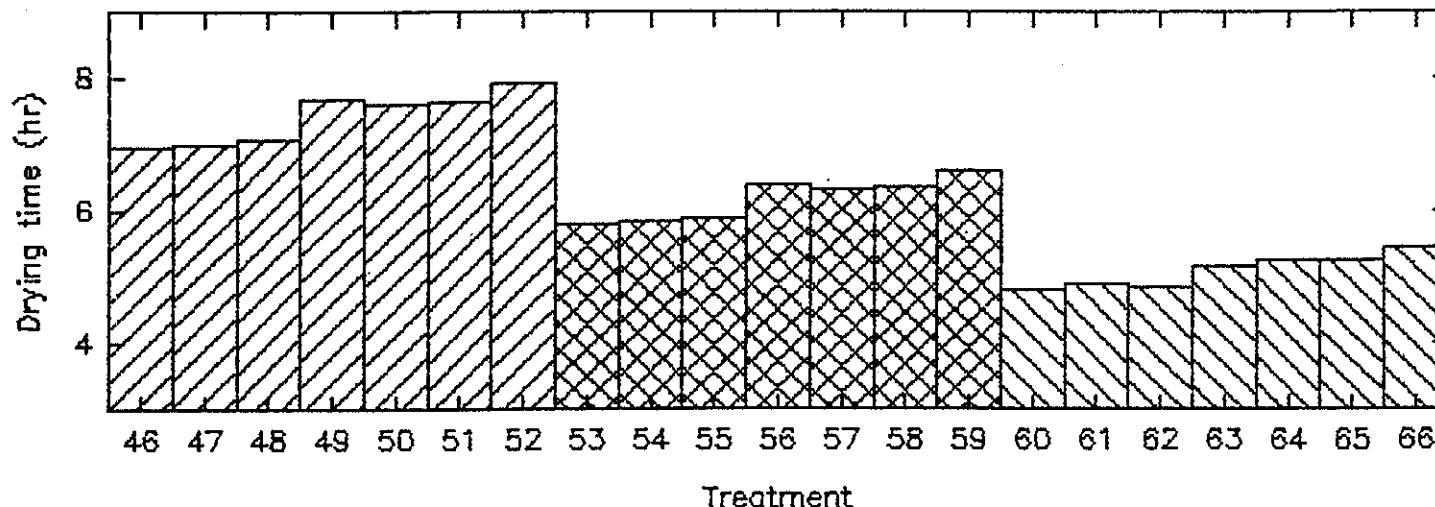
ภาพประกอบ 28 ผลของการเพิ่มพื้นที่ผิวต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ (13 %db)
ชั้นผ้าหนาหักรวม 1000 กรัม ด้วยลมร้อนที่มีความเร็ว 1.5 m/s
อุณหภูมิ 80 °C

(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : ▽ = 1,000 กรัม, 1 ถุง ◉ = 500 กรัม, 2 ถุง

○ = 333.33 กรัม, 3 ถุง



ภาพประกอบ 29 ผลของการจานวนถ้าหากเวลาแห้งหมาดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดขม Yam ที่มีความชื้น 13 % db
ด้วยลมร้อนซึ่งมีอุณหภูมิ 80°C

หมายเหตุ : = ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s = ความเร็วของลมร้อน 1.5 m/s = ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s

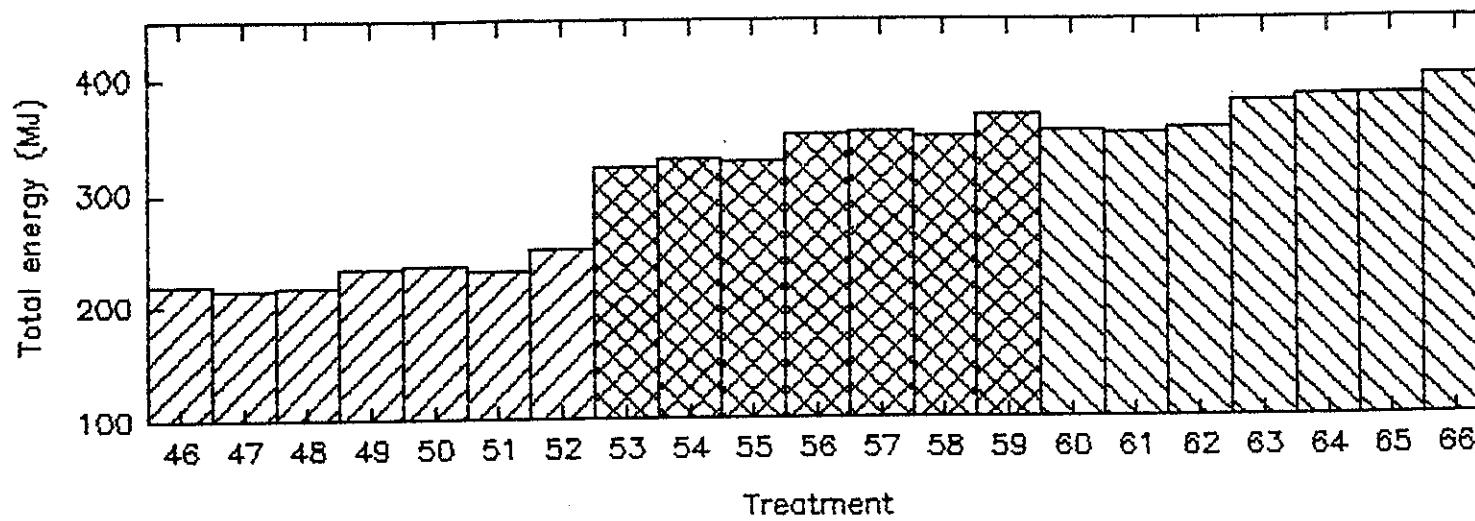
$46 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$	$47 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 2 \text{ ถ้าด}$	$48 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 3 \text{ ถ้าด}$
$49 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$	$50 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 2 \text{ ถ้าด}$	$51 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 3 \text{ ถ้าด}$
$52 = 1000 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$	$53 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$	$54 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 2 \text{ ถ้าด}$
$55 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 3 \text{ ถ้าด}$	$56 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$	$57 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 2 \text{ ถ้าด}$
$58 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 3 \text{ ถ้าด}$	$59 = 1000 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$	$60 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$
$61 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 2 \text{ ถ้าด}$	$62 = 333.33 \text{ กรัม/ถ้าด}, 3 \text{ ถ้าด}$	$63 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$
$64 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 2 \text{ ถ้าด}$	$65 = 500 \text{ กรัม/ถ้าด}, 3 \text{ ถ้าด}$	$66 = 1000 \text{ กรัม/ถ้าด}, 1 \text{ ถ้าด}$

ตาราง 11 ผลของจำนวนถาดต่อเวลา พลังงานที่ห้องแม่ค ในการอบแห้งเนื้อในเม็ด
หมูกรอบพิมพานด์ซึ่งมีปริมาณความชื้น 13 % ด้วย ที่ความเร็วของลมร้อน 0.8
m/s อุณหภูมิในการอบแห้ง 80°C

ลักษณะการอบแห้ง	เวลาในการอบแห้ง (hr)	พลังงานที่ห้องแม่คในการอบแห้ง (MJ)
1) 0.8 m/s		
- 333.33 g/tray		
1 tray	6.97	219.64
2 trays	7.00	215.07
3 trays	7.08	217.52
- 500 g/tray		
1 tray	7.68	233.54
2 trays	7.60	234.97
3 trays	7.65	230.11
- 1000 g/tray		
1 tray	7.94	250.48
2) 1.5 m/s		
- 333.33 g/tray		
1 tray	5.80	321.61
2 trays	5.85	330.22
3 trays	5.87	326.25
- 500 g/tray		
1 tray	6.74	349.32

ตารางที่ 11 (ต่อ)

ลักษณะการอบแห้ง	เวลาในการอบแห้ง (hr)	พลังงานก่อحرดค์ในการอบแห้ง (MJ)
2 trays	6.34	352.35
3 trays	6.36	347.68
- 1000 g/tray		
1 tray	6.60	366.77
3) 2.0 m/s		
- 333.33 g/tray		
1 tray	4.79	352.22
2 trays	4.88	349.22
3 trays	4.95	355.13
- 500 g/tray		
1 tray	5.18	378.63
2 trays	5.23	382.94
3 trays	5.25	382.49
- 1000 g/tray		
1 tray	5.46	399.75



ภาพประกอบ 30 ผลของจำนวนถั่วต่อความลึกเปลืองพลังงานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อใน
เมล็ดมะม่วงหิมพานต์ (13 %DW) ด้วยลมร้อนซึ่งมีอุณหภูมิ 80°C

หมายเหตุ : = ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s = ความเร็วของลมร้อน 1.5 m/s = ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s

46 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย	47 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 2 ถ้วย	48 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 3 ถ้วย
49 = 500 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย	50 = 500 กรัม/ถ้วย, 2 ถ้วย	51 = 500 กรัม/ถ้วย, 3 ถ้วย
52 = 1000 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย	53 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย	54 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 2 ถ้วย
55 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 3 ถ้วย	56 = 500 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย	57 = 500 กรัม/ถ้วย, 2 ถ้วย
58 = 500 กรัม/ถ้วย, 3 ถ้วย	59 = 1000 กรัม/ถ้วย 1 ถ้วย	60 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย
61 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 2 ถ้วย	62 = 333.33 กรัม/ถ้วย, 3 ถ้วย	63 = 500 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย
64 = 500 กรัม/ถ้วย, 2 ถ้วย	65 = 500 กรัม/ถ้วย, 3 ถ้วย	66 = 1000 กรัม/ถ้วย, 1 ถ้วย

ตาราง 12 ปริมาณความร้อนที่กำเนิดขึ้นจากเงื่อนไขเมล็ดมีความชื้นพานั่นราษฎร์夷 เมื่อกำการ
อบแห้งตัวยาน้ำหนัก 500 กรัม/ถุง ที่อุณหภูมิ 80°C

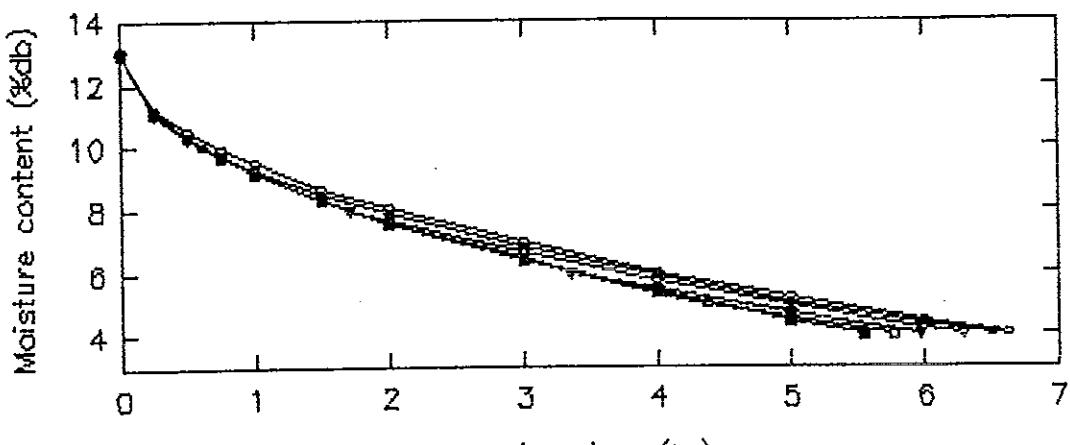
จำนวนถุง	ปริมาณความร้อน (MJ)
1	0.17
2	0.34
3	0.52

4. ผลการศึกษาการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนตามอุณหภูมิในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์

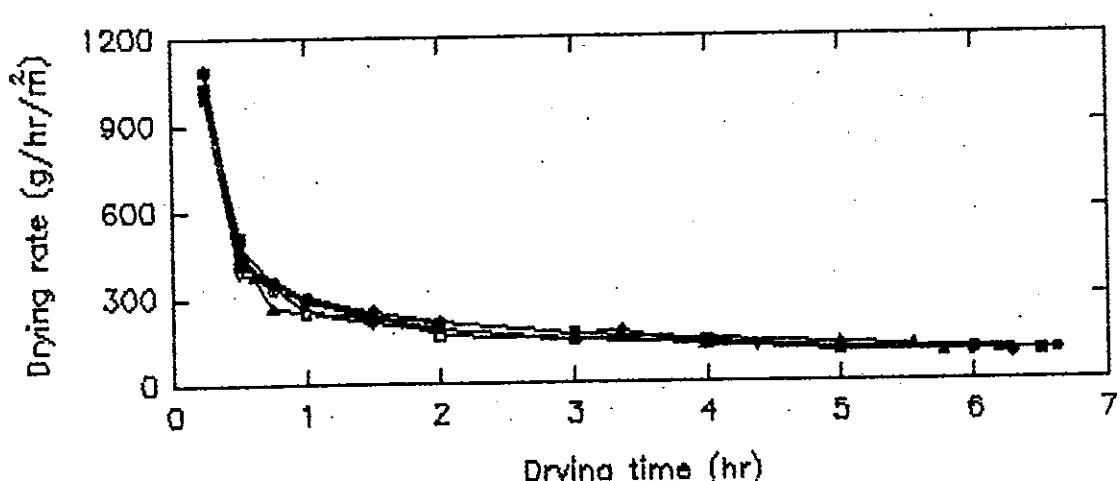
ในบางช่วง มีการเร่งปริมาณการผลิต ซึ่งทำโดยการเพิ่มความเร็วของลมร้อนให้สูงขึ้น แต่มีข้อเสียคือ สิ้นเปลืองพลังงานในการอบแห้งสูง และจากที่ทราบว่าความเร็วของลมร้อนมีผลอย่างมากหรือมีผลเด่นชัดในช่วงแรกของการอบแห้ง ดังนั้นการอบแห้งโดยใช้ความเร็วของลมร้อนสูงในช่วงแรกของการผลิต แล้วจึงเปลี่ยนมาใช้ความเร็วของลมร้อนที่ต่ำในช่วงหลัง จึงเป็นแนวทางหนึ่งในการศึกษาลักษณะการอบแห้งพิมพานท์

4.1 ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อ อัตราและเวลาการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์

ภาพปะประกอบ 31 เป็นผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง ด้วยลมร้อนที่มีอุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส โดยเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาที เป็น 1.5 เมตรต่อวินาที เมื่อความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ลดลงเท่ากัน 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง จะเห็นว่าอัตราการอบแห้งจะเปลี่ยนแปลงตามการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ต่ำ ถ้า การอบแห้งโดยใช้ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที ลดอัตราการลดลง ใช้เวลาที่เหมาะสมในการอบแห้งนานที่สุด คือ 6.62 ชั่วโมง ในขณะที่การอบแห้งโดยใช้ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที ลดอัตราการลดลงใช้เวลาในการอบแห้งน้อยที่สุด 5.55 ชั่วโมง การอบแห้งที่มีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง ใช้เวลาที่เหมาะสมในการอบแห้ง 6.50, 6.29, 5.97 และ 5.77 ชั่วโมง ตามลำดับ การใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาที เป็น 0.8 เมตรต่อวินาที (ภาพปะประกอบ 32) หรือจาก 1.5 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที (ภาพปะประกอบ 33) และการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ 3 ระดับ คือ 2, 1.5 และ 0.8 เมตรต่อวินาที (ภาพปะประกอบ 34) ในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ให้ลักษณะแนวโน้มของผลกระทบจะเป็นเช่นเดิม ล่วนภาพปะประกอบ 35 ผลกระทบเวลาที่เหมาะสมในการอบแห้ง เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ โดยการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนแบบต่อๆ กัน



(a)



(b)

ภาพประกอบ 31 ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน (จาก 2.0 m/s เป็น 1.5 m/s) ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดข้าวหิมพานต์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db ด้วยลมร้อนที่มีอุณหภูมิ 80 °C

(a) กราฟแสดงความล้มเหลวของความชื้นตลอดเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความล้มเหลวของอัตราการอบแห้งตลอดเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : □ = ความเร็วของลมร้อน 2.0 m/s ตลอดการทดสอบ

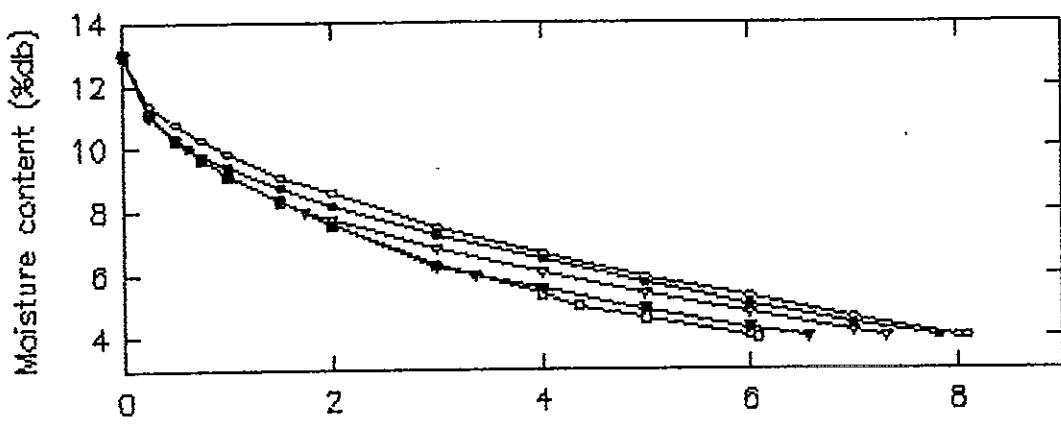
○ = ความเร็วของลมร้อน 1.5 m/s ตลอดการทดสอบ

■ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 10 %db

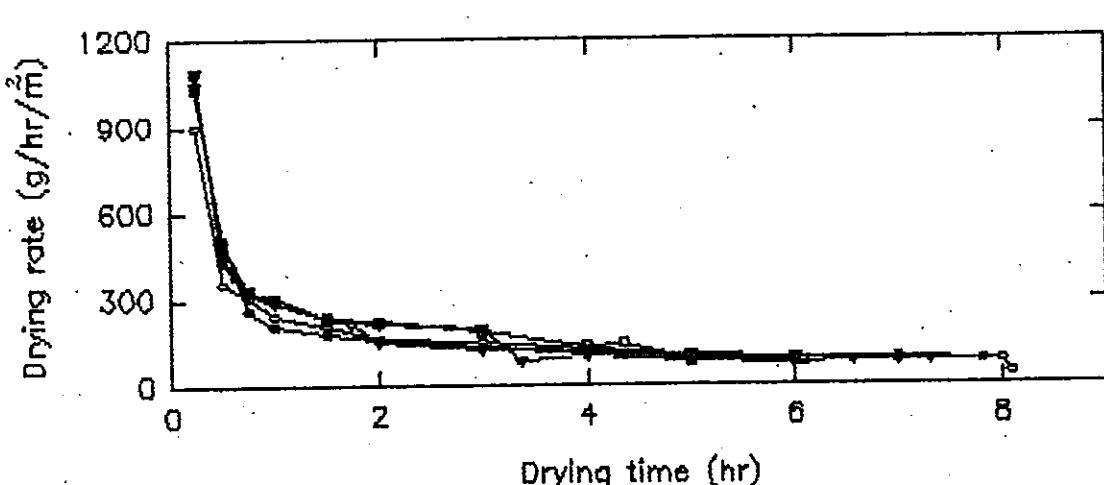
▽ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 8 %db

▼ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 6 %db

△ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 5 %db



(a)



(b)

ภาพปะกอบ 32 ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน(จาก 2.0 m/s เป็น 0.8 m/s) ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดกมม่วงหิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db ตัวอย่างลมร้อนที่มีอุณหภูมิ 80 °C

(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

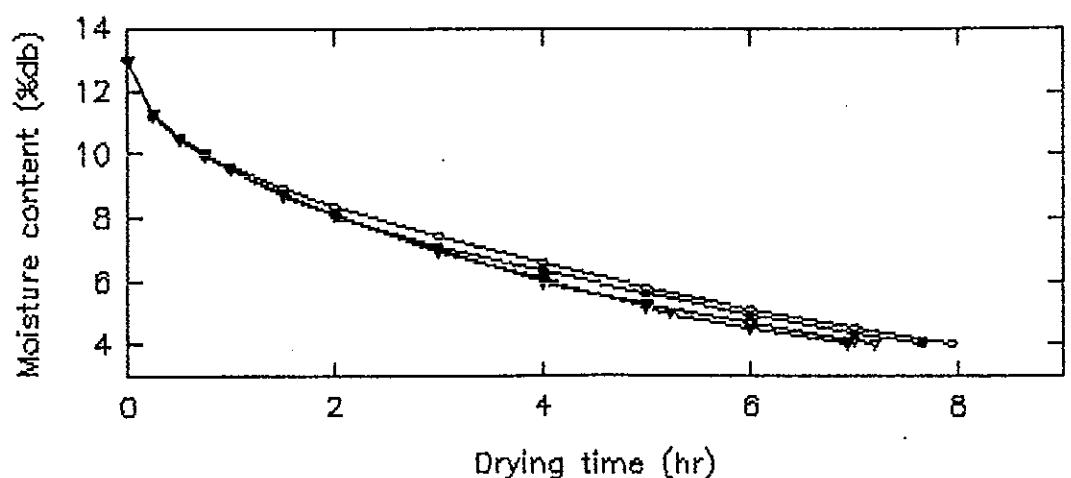
หมายเหตุ : ○ = ความเร็วของลมร้อน 0.8 m/s ตลอดการทดลอง

● = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 10 %db

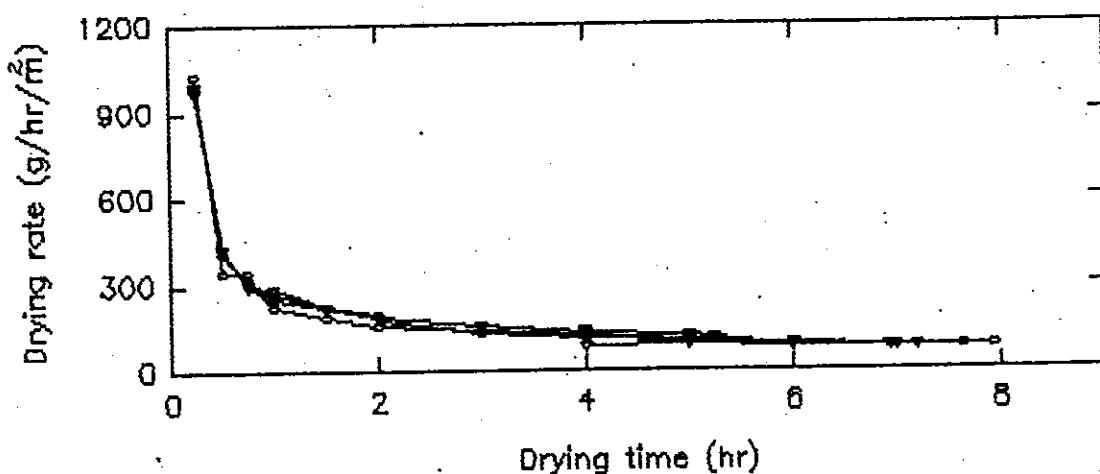
▽ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 8 %db

▽ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 6 %db

□ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 5 %db



(a)



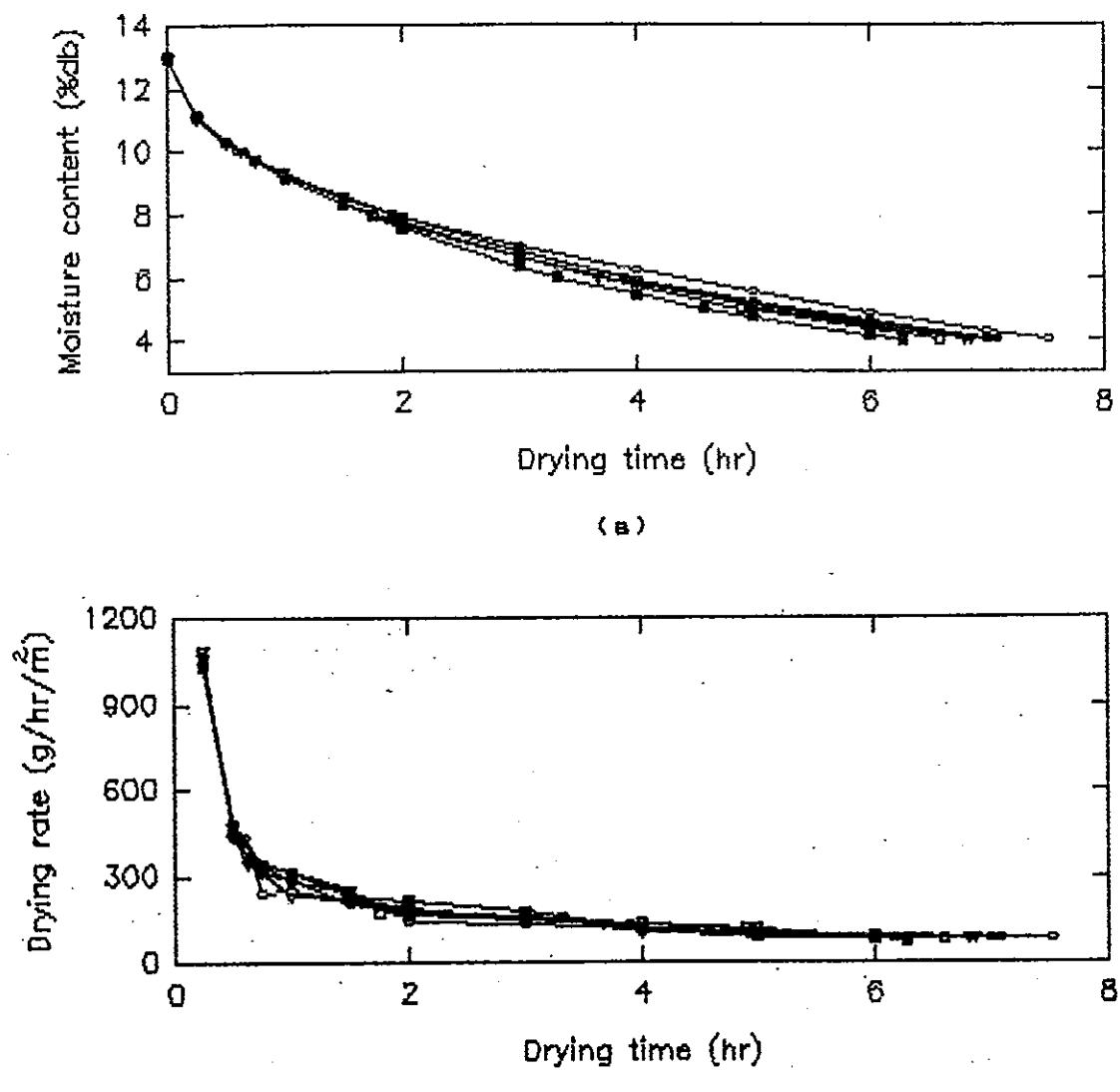
(b)

ภาพประกอบ ๓๓ ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน(จาก ๑.๕ m/s เป็น ๐.๘ m/s) ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดขมิ้นชิงพิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db ด้วยลมร้อนที่มีอุณหภูมิ ๘๐°C

(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

- หมายเหตุ :
- = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น ๑๐ %db
 - = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น ๘ %db
 - ▽ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น ๖ %db
 - ▼ = เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น ๕ %db



ภาพประกอบ 34 ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ 3 ระดับ (2.0, 1.5 และ 0.8 m/s) ต่อการอบแห้งเนื้อในเมล็ดcornม่วงhimpanat ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 18 %RS ทั้งหมดรักษาที่อุณหภูมิ 80 °C

(a) กราฟแสดงความสัมพันธ์รายหัวใจความชื้นและเวลาอบแห้ง

(b) กราฟแสดงความสัมพันธ์รายหัวใจตราการอบแห้งและเวลาอบแห้ง

หมายเหตุ : ○ = เป้าหมายความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 10 %db และ 8 %db

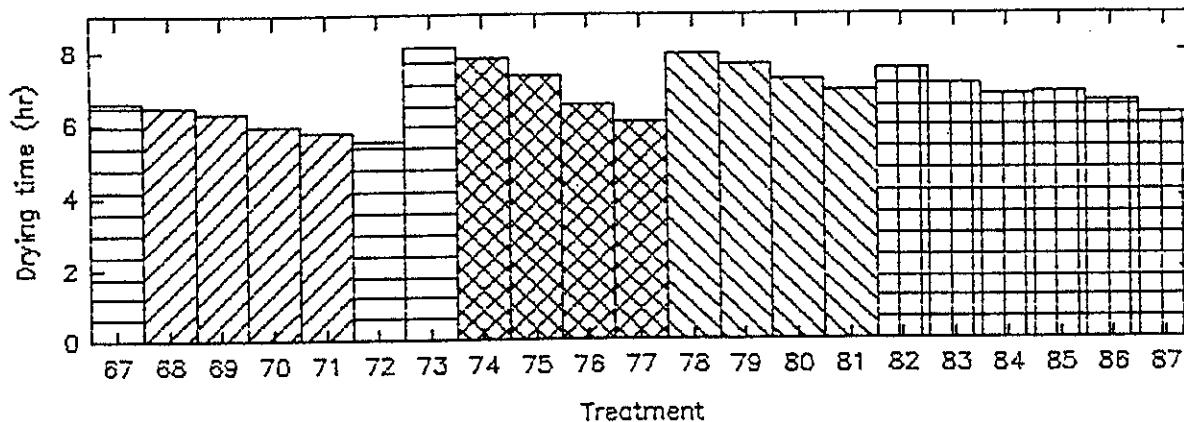
◐ = เป้าหมายความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 10 %db และ 6 %db

▽ = เป้าหมายความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 10 %db และ 5 %db

▼ = เป้าหมายความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 8 %db และ 6 %db

□ = เป้าหมายความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 8 %db และ 5 %db

■ = เป้าหมายความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 6 %db และ 5 %db



ภาพประกอน ๓๕ ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อเวลาทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดคุณม่วงหิมพานท์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db ด้วยลมร้อนที่อุณหภูมิ ๘๐°c

<u>หมายเลข</u> : 67 = 1.5 m/s ตลอดการทดลอง	68 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 10 %db
69 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 8 %db	70 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 6 %db
71 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 5 %db	72 = 2.0 m/s ตลอดการทดลอง
73 = 0.8 m/s ตลอดการทดลอง	74 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10 %db
75 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8 %db	76 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 6 %db
77 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 5 %db	78 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10 %db
79 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8 %db	80 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 6 %db
81 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 5 %db	82 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10, 8 %db
83 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10, 6 %db	84 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10, 5 %db
85 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8, 6 %db	86 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8, 5 %db
87 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 6, 5 %db	

4.2 ผลของการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อความลึกลงปล้องหลังงานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์

จากตาราง 13 ชีวะลดคงปริมาณน้ำที่รายเบเยต์ต่อหน่วยหลังงานที่เวลาท่า 4 นาที อบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ (13 %D) ตัวยความเร็วของลมร้อน 0.8, 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิ 80 องศาเซลเซียส ในช่วง 15 นาที หลังจากเริ่มอบแห้ง ตัวยความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที สามารถติดน้ำออกจากเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ได้ 0.27 กิโลกรัมต่อเมกะจูล ในขณะที่ หากอบแห้งด้วยลมร้อนซึ่งมีความเร็ว 1.5 และ 2.0 เมตรต่อวินาที ลมร้อนสามารถติดน้ำออกไปได้เพียง 1.89 และ 1.67 กิโลกรัมต่อเมกะจูล เท่านั้น ลดคงให้เห็นว่า ที่ความเร็วของลมร้อนต่ำ ปริมาณน้ำที่ลมร้อนติดออกไปต่อหน่วยของหลังงานมีค่าสูงกว่า ตั้งนี้ การใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจะช่วยลดแห้งความเร็วของลมร้อนลงเป็นความเร็วของลมร้อนต่ำ จึงช่วยประหยัดค่าใช้จ่ายในกระบวนการอบแห้งเนื้อใน การอบแห้งด้วยความเร็วของลมร้อนสูงเพียงอย่างเดียวลดต้นทุนลงได้มากกว่า การอบแห้งด้วยความเร็วของลมร้อนต่ำ ที่เวลาอื่น ๆ ที่ให้ผลการทดลองในทำนองเดียวกัน

จากตาราง 14 และภาพปีกอบ 36 แม้ว่ามีการเปลี่ยนความเร็วแห้งหน้า ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ 10, 8, 6 และ 5 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้งก์ไม่ทำให้ปริมาณน้ำที่รายเบเยต์ต่อหน่วยหลังงานที่เวลาท่า 4 นาทีต่างกันมากนัก โดยแนวโน้มทั้งหมดจะมีค่าลดคงเมื่อเวลาในการอบแห้งเพิ่มขึ้น แต่หากพิจารณาหลังงานทั้งหมดในการอบแห้งจากตาราง 15 และภาพปีกอบ 37 จะเห็นว่า การเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้นของวัตถุคุบลุง จะลึกลงปล้องหลังงานทั้งหมดในการอบแห้งน้อยกว่าการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อน ที่ความชื้นของวัตถุคุบลุง เช่น การเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 10 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ลึกลงปล้องหลังงานทั้งหมดในการอบแห้ง 373.33 เมกะจูล ในขณะที่การเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้น 6 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ลึกลงปล้องหลังงานทั้งหมดในการอบแห้ง 391.19 เมกะจูล ความลึกลงปล้องหลังงานทั้งหมดในการอบแห้งโดยการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาที เป็น 0.8 เมตรต่อวินาที หรือ จาก 1.5 เมตรต่อวินาที เป็น 0.8 เมตรต่อวินาที และการใช้วิธีเปลี่ยนความเร็วทั้ง 3 รายดับในการอบแห้ง ให้แนวโน้มของผลการทดลองในทำนองเดียวกัน

ตาราง 13 ปริมาณน้ำที่รั่วหายต่อหน่วยพื้นที่งาน ที่เวลาต่าง ๆ ตามอุณหภูมิในเม็ดคัมมิวนิกานท์ ด้วยความเร็วของลมต้อง 0.8, 1.5 และ 2.0 m/s อย่างก้มิในการอบแห้ง 80°C

เวลาอบแห้ง (hr)	ปริมาณน้ำที่รั่วหายต่อหน่วยพื้นที่งาน (g/MJ)		
	0.8 m/s	1.5 m/s	2.0 m/s
0			
0.25	3.27	1.89	1.67
0.50	1.29	0.73	0.65
0.75	1.09	0.73	0.56
1.0	0.88	0.47	0.45
1.5	0.73	0.44	0.36
2	0.53	0.36	0.33
3	0.54	0.29	0.26
4	0.54	0.26	0.23
5	0.38	0.22	0.20
5.55	-	-	0.18
6	0.39	0.21	
6.62	-	0.19	
7	0.34		
8	0.31		
8.10	0.30		

ตาราง 14 ปริมาณน้ำที่รำข่ายต่อหน่วยผลิตงาน ที่เวลาใด ๆ แห่งอุบัติเหตุ โดยใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 m/s เป็น 1.5 m/s ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ดมีรูดีมพานต์ 10, 8, 6 และ 5 %db

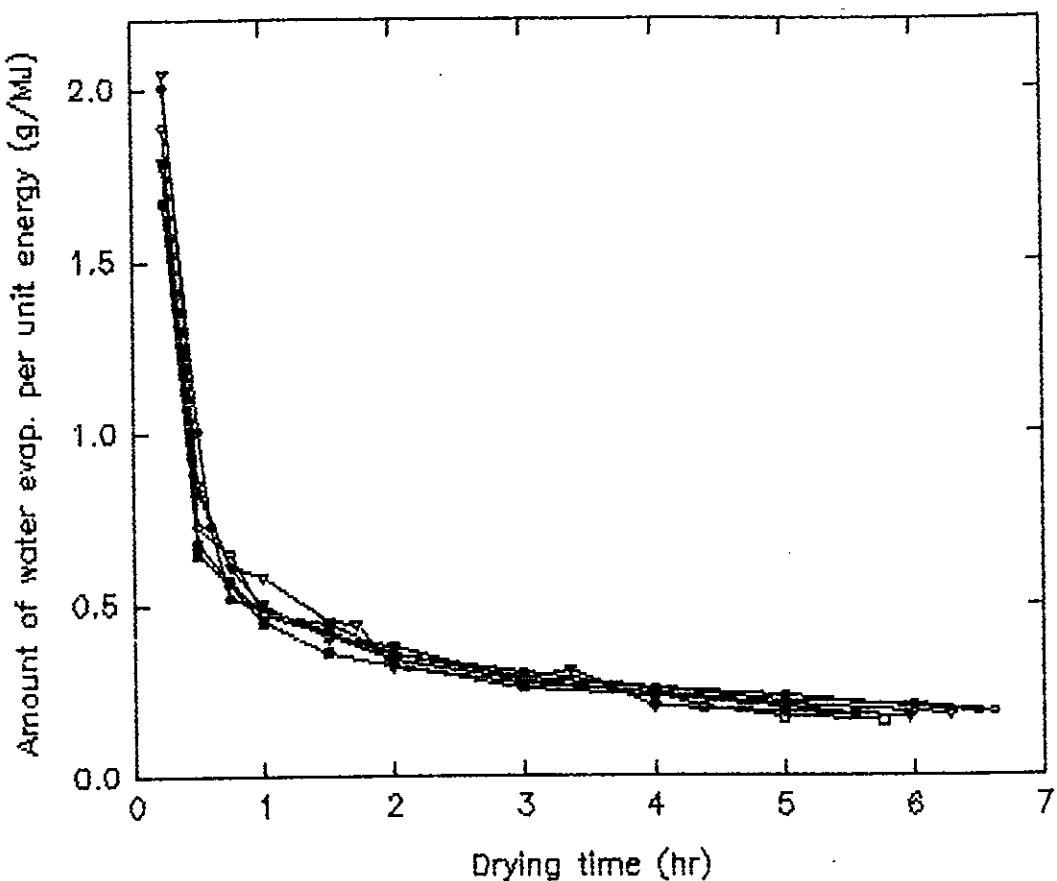
ปริมาณน้ำที่รำข่ายต่อหน่วยผลิตงานที่เวลาใด ๆ จากการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้นต่าง ๆ (kg/MJ)

(hr)	1.5 m/s	10 %db	8 %db	6 %db	5 %db	2.0 m/s
ตลอดการก่อจลาจล						
0						
0.25	1.89	2.01	2.05	1.79	1.78	1.67
0.50	0.73	1.01	0.85	0.83	0.68	0.65
0.61	-	0.73	-	-	-	-
0.75	0.65	0.52	0.61	0.61	0.75	0.65
1.0	0.47	0.49	0.58	0.50	0.47	0.45
1.5	0.44	0.42	0.45	0.40	0.41	0.36
1.71	-	-	0.44	-	-	-
2	0.36	0.36	0.32	0.38	0.34	0.33
3	0.29	0.30	0.27	0.28	0.28	0.26
3.35	-	-	-	0.31	-	-
4	0.26	0.26	0.24	0.20	0.24	0.23
4.38	-	-	-	-	0.20	-
5	0.22	0.23	0.21	0.19	0.17	0.20
5.55	-	-	-	-	-	0.18

ตาราง 14 (ต่อ)

ปริมาณน้ำที่ภาระเบรคต่อหน่วยผลิตงานที่เวลาใด ๆ จากการเปลี่ยนความเร็ว
เวลาและอุณหภูมิ ของลมร้อนที่ความชื้นท่า 7 (°/MJ)

(hr)	1.5 m/s	10 %db	8 %db	6 %db	5 %db	2.0 m/s
ผลของการลดอุณหภูมิ						ผลของการลดอุณหภูมิ
5.77	-	-	-	-	-	0.16
5.97	-	-	-	-	0.17	
6	0.21	0.20	0.19			
6.29	-	-	0.18			
6.50	-	0.19				
6.62	0.19					



ການປະກອນ 36 ປົມາແນ້ວທີ່ຮະເບຍທ່ອໜ່ວຍພລືດຈານ ທີ່ເວລາໄດ້ ၅ ນັ້ນຂອ້າແໜ້ງ ໂດຍໃຊ້ວິຊົກາ
ເປົ້າຢັນຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນຈາກ 2.0 m/s ເປົ້າ 1.5 m/s ທີ່ຄວາມຫື້ນຂອງ
ເນື້ອໃນເມື່ອຄະນຸມ່ວງທີ່ມານັດ 10, 8, 6 ແລະ 5 %db

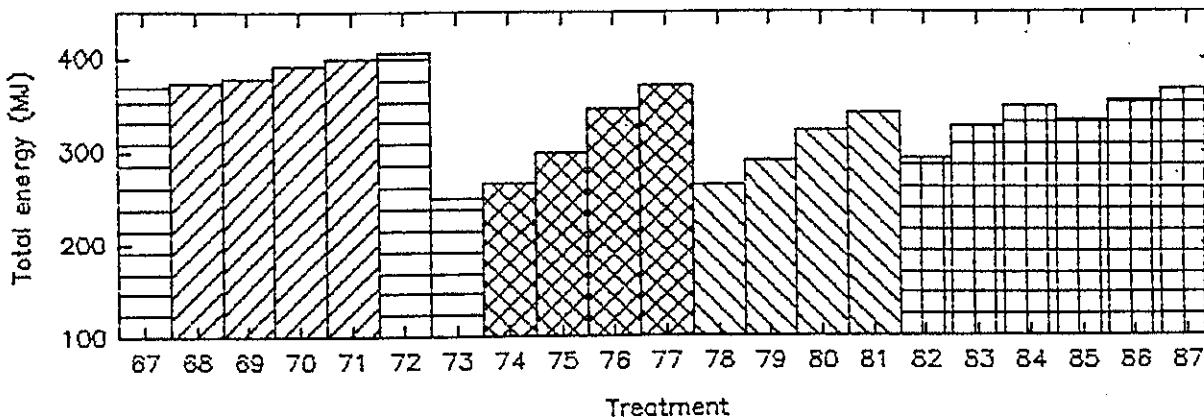
- ໝາຍເຫດ:
- = ຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນ 1.5 (m/s) ຕອລອກກາຣາກລອງ
 - = ຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນ 2.0 (m/s) ຕອລອກກາຣາກລອງ
 - ◆ = ເປົ້າຢັນຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນທີ່ຄວາມຫື້ນ 10 %db
 - △ = ເປົ້າຢັນຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນທີ່ຄວາມຫື້ນ 8 %db
 - ▽ = ເປົ້າຢັນຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນທີ່ຄວາມຫື້ນ 6 %db
 - = ເປົ້າຢັນຄວາມເງື່ອງລມຮ້ອນທີ່ຄວາມຫື້ນ 5 %db

ตาราง 15 ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนท่อเวลาและความคื้นเปลือก
พลังงานในการอบแห้งเนื้อในเมล็ดข้าวหิมพานต์ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มทัน
13 %db ที่อุณหภูมิของลมร้อน 80°C

วิธีการเปลี่ยนความเร็ว ของลมร้อน	เวลาในการอบแห้ง พลังงานที่งดงามในการ (hr)	อบแห้ง (MJ)
1.5 m/s ตลอดการท่อ	6.20	367.93
2.0-->1.5 m/s ที่ 10 %db	6.50	373.33
2.0-->1.5 m/s ที่ 8 %db	6.29	378.12
2.0-->1.5 m/s ที่ 6 %db	5.97	391.19
2.0-->1.5 m/s ที่ 5 %db	5.77	399.44
2.0 m/s ตลอดการท่อ	5.55	406.39
0.8 m/s ตลอดการท่อ	8.10	250.43
2.0-->0.8 m/s ที่ 10 %db	7.81	266.48
2.0-->0.8 m/s ที่ 8 %db	7.31	298.62
2.0-->0.8 m/s ที่ 6 %db	6.65	344.78
2.0-->0.8 m/s ที่ 5 %db	6.08	371.68
1.5-->0.8 m/s ที่ 10 %db	7.94	264.05
1.5-->0.8 m/s ที่ 8 %db	7.64	288.66
1.5-->0.8 m/s ที่ 6 %db	7.20	321.78
1.5-->0.8 m/s ที่ 5 %db	6.93	341.58
2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ 10,8 %db	7.52	290.68
2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ 10,6 %db	7.08	326.62
2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ 10,5 %db	6.81	347.82

ตาราง 15 (ต่อ)

วิธีการเปลี่ยนความเร็ว ของลมร้อน	เวลาในการอบแห้ง พลังงานก่อ而成ใน การ (hr)	อัตรา (MJ)
2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ 8,6 %db	6.87	333.64
2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ 8,5 %db	6.60	355.98
2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ 6,5 %db	6.28	366.53



ภาพประกอบ 37 ผลของการใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนต่อความลึกเปลี่ยงผังงานทั้งหมดในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด
มะม่วงหิมพานต์ ซึ่งมีปริมาณความชื้นเริ่มต้น 13 %db ด้วยลมร้อนที่มีอุณหภูมิ 80°C

<u>หมายเหตุ</u> : 67 = 1.5 m/s ตลอดการทดลอง	68 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 10 %db
69 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 8 %db	70 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 6 %db
71 = 2.0-->1.5 m/s ที่ความชื้น 5 %db	72 = 2.0 m/s ตลอดการทดลอง
73 = 0.8 m/s ตลอดการทดลอง	74 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10 %db
75 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8 %db	76 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 6 %db
77 = 2.0-->0.8 m/s ที่ความชื้น 5 %db	78 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10 %db
79 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8 %db	80 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 6 %db
81 = 1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 5 %db	82 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10, 8 %db
83 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10, 6 %db	84 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 10, 5 %db
85 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8, 6 %db	86 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 8, 5 %db
87 = 2.0-->1.5-->0.8 m/s ที่ความชื้น 6, 5 %db	

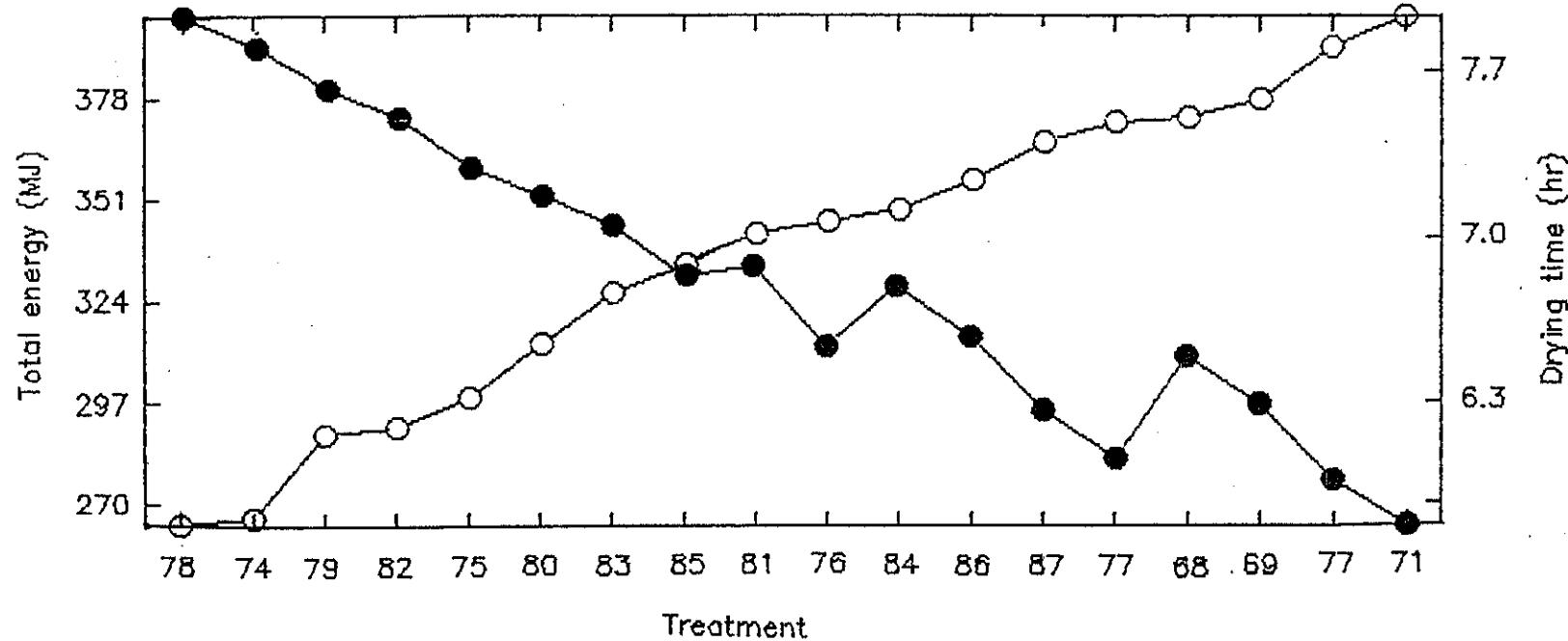
4.3 คุณภาพของผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้ง

การใช้วิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนแห้งให้ผลิตภัณฑ์ที่มีผิวสัมผัสแลดูความ焉กง่ายในการกราดเทา เอื้อหุ่มเนื้อในเมล็ดมีวงพิมพานที่ไม่แตกต่างกันและไม่แตกต่างจากกระบวนการแห้งเนื้อในเมล็ดมีวงพิมพานที่ 13 % P.D. ที่ใช้ความเร็วของลมร้อน 2.0 หรือ 1.5 หรือ 0.8 เมตรต่อวินาที (อุณหภูมิในการอบแห้ง 80 องศาเซลเซียส) เพียงอย่างเดียว ตลอดการทดลอง คือลักษณะผิวสัมผัสเรียบ การกราดเทาเอื้อหุ่มเนื้อในเมล็ดมีวงพิมพานที่ทำได้ง่าย ซึ่งกลืน และรับประทานของผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้งของทุกกล่าว การทดสอบไม่แตกต่างกัน โดยผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้ง มีลักษณะรับประทานเนื้อในเมล็ดมีวงพิมพานที่ผ่านการอบแห้ง มีกลิ่นและรสชาติมันไม่สูงมาก

เนื่องจากคุณภาพของผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้งไม่แตกต่างกัน ดังนี้ การหาลักษณะที่เหมาะสมจึงมีจราดร้าเรนาเวลา และความลึกเปลี่ยนผลัจงานทึ่งหมวดในการอบแห้ง จากการลองต่อกราฟ (ภาพปะรุงอน 38) พบว่า เส้นกราฟทึ่งสองตัวกันที่จุดจุดหนึ่ง (ซึ่งใกล้กัน กการทดสอบที่ 85) ในกรณีนี้ หากสมมุติให้ความลึกศูนย์ของเวลาและความลึกเปลี่ยนผลัจงานในการอบแห้งเท่ากัน จุดที่เส้นกราฟตัวกันถือได้ว่าเป็นลักษณะการอบแห้งที่ดีที่สุด แต่ในทางปฏิบัติจริง ตัวแปรทึ่งสองมีลักษณะความลึกศูนย์ที่แตกต่างกันซึ่งจะส่งผลต่อค่าใช้จ่ายรวม

การอบแห้งโดยวิธีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนแห้งที่ความชื้นของวัสดุสูงจะลึกเปลี่ยนผลัจงานทึ่งหมวดในการอบแห้งน้อยกว่า การเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนแห้ง บนแห้ง ที่ความชื้นของวัสดุค่อนข้างสูง จึงเป็นการประหยัดค่าใช้จ่ายในส่วนของผลัจงานที่ใช้อบแห้ง แต่จะลึกเปลี่ยนเวลาที่ใช้ในการอบแห้ง นั่นคือ ต้องเสียค่าใช้จ่ายในส่วนของค่าแรงงานเพิ่มขึ้น ดังนั้น การหาลักษณะที่เหมาะสม จึงต้องทราบค่าใช้จ่ายรวมของแต่ละลักษณะการทดสอบ โดยต้องทราบค่าใช้จ่ายในส่วนของผลัจงานและค่าแรงงาน และค่าน้ำ鼎ค่าใช้จ่ายรวมโดยใช้ลักษณะการต่อไปนี้

$$\text{ค่าใช้จ่ายรวม (Total cost)} = \text{ค่าใช้จ่ายในส่วนของผลัจงานที่ใช้อบแห้ง (Energy cost)} + (\text{ค่าใช้จ่ายในส่วนของค่าแรงงาน (Labour cost)})$$



ภาพปีรักษาก่อน ๓๙ การหาการทดลองที่เหมาะสมโดยพิจารณาจากเวลาและความลึ่นเปลือก
ผลิตงานทึ่งหมวดในการอบแห้ง

หมายเหตุ : ● = เวลาทึ่งหมวดในการอบแห้ง ○ = ผลิตงานทึ่งหมวดในการอบแห้ง

= ผลของการที่ห้ามคิดในการอ่านหนังสือ (ค่าผลของการที่ห้ามนั่งพ่นปัสสาวะ) +
เวลาที่ห้ามคิดในการอ่านหนังสือ (ค่าแรงงานที่ห้ามนั่งปัสสาวะเวลา)

บทที่ ๕

บทสรุป

สรุป

1. จากการศึกษากรณีการอนหนี้ของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ในเครื่องอบแห้งแบบถูก พบว่า ทุกผลลัพธ์ของการอบแห้งมีกลิ่นไก่ในการอบแห้งที่คล้ายกันกล่าวคือ ในช่วงแรก เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานที่สูญเสียความชื้นไปกับลมร้อนอย่างรวดเร็ว และค่อยๆ ลดลง หรือกล่าวได้ว่า อัตราการอบแห้งในช่วงแรกสูงมาก และค่อยๆ ลดลงในช่วงท้ายของการอบแห้ง พบว่า อัตราการอบแห้งจะเด่นชัดกว่าอัตราการอบแห้งลดลงเท่านั้น
2. จากการศึกษาตัวแปรต่างๆ ต่อการอบแห้งพบว่า การอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนสูงให้อัตราการอบแห้งสูงกว่าการอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนต่ำ ความเร็วของลมร้อนและความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานที่มีผลต่ออัตราการอบแห้งในลักษณะเดียวกับผลของการอุณหภูมิลมร้อน การเพิ่มจำนวนถุงในการอบแห้งไม่มีผลต่ออัตราการอบแห้ง ในขณะที่การใช้ชิการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนแห้งอบแห้งมีผลต่อต่ออัตราการอบแห้ง
3. ความลึกลับของการอบแห้งขึ้นอยู่กับลักษณะในการอบแห้ง คือการอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนสูง ลึกลับของการอบแห้งที่อุณหภูมิในการอบแห้งน้อยกว่า การอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนต่ำ การอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนสูงลึกลับของการอบแห้งใน การอบแห้งสูงกว่าการอบแห้งที่ความเร็วของลมร้อนต่ำ ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานที่ให้ผลเช่นเดียวกับผลของการเร็วของลมร้อน การเพิ่มจำนวนถุงในการอบแห้งหากจะไม่มีผลต่อความลึกลับของการอบแห้ง การอบแห้งโดยการใช้ชิการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนแห้งแบบแห้งพัง ที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานต่ำ ลึกลับของการอบแห้งที่อุณหภูมิในการอบแห้งสูงกว่า การอบแห้งที่มีการเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนที่ความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานที่สูง
4. คุณภาพของผลิตภัณฑ์ เนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ ที่อบแห้งด้วยอุณหภูมิของลมร้อนสูง

หรือเนื้อในเม็ดมั่งม่วงหิมพานท์ ที่มีปริมาณและความชื้นเริ่มต้นสูง จะให้ผลิตภัณฑ์ซึ่งมีลีบเข้ม ลีบของผลิตภัณฑ์จะเด่นขึ้นเมื่ออบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนสูง และใช้เวลาในการอบแห้งนาน นอกจากนี้ การอบแห้งที่อุณหภูมิของลมร้อนสูงยังให้ลักษณะผิวล้มผัลลึกซึ้ง ผลกระทบต่อการกราฟิก เสียหัวเม็ดเนื้อใน กลิ่นของผลิตภัณฑ์เริ่มจะพ้นหายขึ้น เมื่ออบแห้งในเม็ดมั่งม่วง-หิมพานท์ด้วยอุณหภูมิของลมร้อนที่สูงกว่า 85 องศาเซลเซียส และพบว่าการอบแห้งที่อุณหภูมิ ต่ำประมาณ 70-80 องศาเซลเซียส ทำให้เนื้อในเม็ดมั่งม่วงหิมพานท์มีร่องรอยมีมากกว่า การอบแห้งที่อุณหภูมิ 85-90 องศาเซลเซียส การเพิ่มจำนวนถุงในการอบแห้งไม่มีผลต่อ คุณภาพผลิตภัณฑ์หลังการอบแห้ง คุณภาพผลิตภัณฑ์จากการอบแห้งโดยการใช้วิธีการเปลี่ยน ความเร็วของลมร้อนไม่แตกต่างกับผลิตภัณฑ์ ที่ได้จากการอบแห้ง โดยการใช้ความเร็วของ ลมร้อนคงที่ตลอดการทดลอง (ที่อุณหภูมิและความชื้นเริ่มต้นเดียวกัน)

5. การพิจารณาลักษณะการอบแห้งที่เหมาะสม จำเป็นต้องทราบค่าใช้จ่ายรวม ของแต่ละ ลักษณะ โดยที่

$$\text{ค่าใช้จ่ายรวม} = \text{ค่าใช้จ่ายในล่วนของพลังงานที่ใช้อบแห้ง (Energy cost)} + \\ (\text{Total cost}) \quad \text{ค่าใช้จ่ายในล่วนของค่าแรงงาน (Labour cost)}$$

จากนี้ จึงพิจารณาลักษณะที่เหมาะสม โดยควรพิจารณาควบคู่ไปกับคุณภาพของผลิตภัณฑ์ด้วย

ข้อเสนอแนะ

1. ควรควบคุมความชื้นผิวของอากาศที่ใช้ในการอบแห้ง เพื่อให้การเบริญเทียนผล การทดลองตื้นๆ แต่ใช้ตื้นต้องเลี่ยงค่าใช้จ่ายสูง
2. เพื่อลดการสูญเสียความร้อนไปกับอากาศที่ออกจากตู้อบแห้ง ควรศึกษาลักษณะที่เหมาะสม ลงในการนำลมร้อนกลับมาใช้ใหม่ การศึกษานิคมของเชื้อเพลิงที่ใช้ในการอบแห้ง ทดลอง จนการออกแบบเครื่องอบแห้งที่เป็นหน้างานหนึ่งที่ช่วยลดต้นทุนของการบริหารผลิตได้ เช่นกัน

บรรณานุกรม

ทรงค์ โภมเฉลา. 2518. "พิชอุตสาหกรรม II มะม่วงพิมพานท์", วารสารวิทยาศาสตร์เกษตร, ๘(๔), ๒๙๓-๒๙๔.

ทักษิณา สอยจิราภุกุล. 2526. "ลักษณะสมบัตินของการอบแห้งของผลิตภัณฑ์เกษตรขนาดชนิดในประเทศไทย", วิทยานิพนธ์ปริญญาวิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.

ชุดไชย ศรีพนธุ. 2530. "สมการอบแห้งและแบบจำลองความร้อนคงคลายของผลิตภัณฑ์เกษตร", วิทยานิพนธ์ปริญญาวิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าฯ พระนครศรีอยุธยา.

เพ็ญพร์ กาลสโล. 2532. "การศึกษาแนวทางการอบแห้งที่เหมาะสมของเมล็ดข้าว แห้งอิ่ม", วิทยานิพนธ์ปริญญาวิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าฯ พระนครศรีอยุธยา.

ไนยุลย์ ธรรมรักน้ำวะลิก. 2529. กรรมวิธีการแปรรูปอาหาร, ลุงฉลา : ภาควิชา อุตสาหกรรมเกษตร คณะวิทยาการชีวภาพ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ วิทยาเขตหาดใหญ่.

รัชนี ตั้งพานิชกุล. 2533. เคมีอาหาร, กรุงเทพฯ : มหาวิทยาลัยรามคำแหง.

วีโอล ตันติคุณ. 2522. "การผลิตและการค้าเมล็ดมะม่วงพิมพานท์", วิทยานิพนธ์ปริญญาวิศวกรรมศาสตร์มหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย.

สมควร อินทรพาณิชย์. 2532. "การปรับรูปม่วงพิมพานต์", วารสารเกษตร, 4(7), 201-206.

สมชาย นินลกุลธนากร และ สมชาย โลภารดุกชี. 2533. "การศึกษาการอบแห้งข้าวเป็นจือกในถังเก็บรายที่ ๓) ความลึกลับของลักษณะ คุณภาพข้าว และการปรับปรุงแบบจำลองทางเคมีศาสตร์", วิศวกรรมอาหารศาสตร์, 24(24), 92-101.

สมชาย โลภารดุกชี. 2535. การอบแห้งเมล็ดธัญพืช. กรุงเทพฯ : ภาควิชาวิศวกรรมเคมี สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี.

ศิริ อัจฉริยวิริยะ. 2531. "การศึกษาหาทราบวิธีการพัฒนาแบบจำลองทางเคมีศาสตร์ของการอบแห้งเมล็ดกอนซึ่อม", วิทยานิพนธ์ปริญญาวิศวกรรมศาสตร์ มหาบัณฑิต สาขาวิศวกรรมเคมี สถาบันเทคโนโลยีพระจอมเกล้าธนบุรี.

A.O.A.C. 1990. Official Methods of Analysis of the Association of Official Analytical Chemists. U.S.A. : The Association of Official Analytical Chemists Inc.

Borgstrom, G. 1968. Principle of Food. London : Collier Macmillan Limited.

Brennan, J.G., Butters, J.R., Cowell, N.D. and Lilly, A.E.V. 1986. Food Engineering Operations. London : Applied Science Publishers Ltd.

Cruess, W.V. 1958. Commercial Fruit and Vegetable Product, U.S.A.
: McGraw-Hill Book Company.

Cruz, E. 1988. "Producer gas-fired mechanical dryer for copra",
In Alternative energy application for drying, May 16-19.

Hall, C.W. 1980. Drying and Storage of Agricultural Crops, U.S.A.
: The AVI Publishing Company, Inc.

Heldman, D.R. and Singh, R.P. 1981. Food Process Engineering,
U.S.A. : The AVI Publishing Company, Inc.

-----, 1981. Food Process Engineering, U.S.A. : The AVI
Publishing Company, Inc., quoting Forrest, J.C. 1968,
Drying Processes in biochemical and biological Engineering
Science, New York : Academic Press.

Hield, J.L. and Josly, M.A. 1967. Fundamentals of Food Processing
Operations, U.S.A. : The AVI Publishing Company, Inc.

Kalchick, S.J. 1981. "On farm corn drying comparison", Paper No.
81-3001, Trans. ASAE, 562-567.

Karel, M. 1973. "Fundamental of Dehydration Process", In Advanced
Preconcentration and Dehydration of Foods, London : Applied
Sciences Publishers Ltd.

Keey, R.B. 1972. Drying : Principles and Practice. London :
Pergamon Press.

-----, 1978. Introduction to Industrial Drying Operations.
England : Willian Clowes and Sons Limited.

Levi, A., Gagel, S. and Juven, B. 1983. "Intermediate Moisture
Tropical Fruit Products for Developing Countries I.
Technological Data on Papaya", Jour of Food Technology,
18, 667-685.

Maryanto, M. 1986. "Drying of Mango Slices with Heated Air"
Thesis for the Degree of Master of Engineering, Thailand :
Asian Institute of Technology.

Mazza, G. and Lemaguer, M. 1980. "Dehydration of Onion:
Some Theoretical and Practical Consideration", Journal of
Food Technology, 181-194.

Morey, R.V. 1978. "Energy requirements for high-low temperature
drying", Trans. ASAE, 562-567.

Muhlbeier, W. 1981. "High-low temperature drying of corn",
ASAE, St. Joseph, MI.

Nair, M.K., Bhaskara, E.V.V.R., Nambiar, K.K.N. and Nambiar, M.C.,
1979. Cashew (Anacardium occidentale L.). India : Central
Plantation Crops Research Institute, Kerala

Nonhebel, G. and Moss, A.A.H. 1971. Drying of Solid in the
Chemical Industry. London : Butterworth and Co. Ltd.

Ohler, J.G. 1979. Cashew. Netherlands : Koninklijk Instituut
vorrde tropen.

-----, 1979. Cashew. Koninklijk Instituut voorde tropen,
Amsterdam Netherlands, , quoting Shivashanker, S., et al.
1975; "Storage aspects of processed cashew nuts", Indian
Cashew Journal, 10(2), 7-10.

Potter, N. 1978. Food Science. Connecticut : AVI, Westport.

Pursegloore, J.W. 1977. Tropical Crops Dicotyledon. London :
Longman Group.

Somogyi, L.P. and Lun, B.S. 1986. "Dehydration of Food" In
Commercial Fruit Processing, ed. Woodroof, J.G. and
Lun, B.S., U.S.A. : The AVI Publishing Company, Inc.

Soponronnerit, S. 1988. "Energy Model of Grain Drying System,"
Asian Journal on Science and Technology for Development,
5(2), 46-58.

Soponronnarit, S., Dusaddee, N., Hirunlebh, J., Nemprakai, P., and Thepa, S. 1992. "Computer simulation of solar-assisted fruit cabinet dryer", RERIC International Energy Journal, 14(1), 59-70.

Soponronnarit, S. and Chinsekolotskorn, S. 1986. "Energy consumption patterns in drying paddy by various drying strategies", Proc. of Regional Seminar on Alternative Energy Appl. Chiang Mai University.

Tie, W. and Soponronnarit , S. 1988. "Estimate of cost of paddy drying", Paper presented at the 11th ASEAN Technical Seminar on Grain Post-Harvest Technology, Kuala Lumpur.

Wilcock, W.F. and Bern, C.J. 1986. "Natural-air corn drying with stirring : II dryer performance", Trans. ASAE 29(3), 860-867.

Williams, A.G. 1976. Industrial Drying. England : Billing and Sons Ltd.

ภาคผนวก ก. รายละเอียดข้อมูลการออมเพิ่งเงื่อนไขในเมล็ดคอมมิวท์พิมพานท์

ตารางผลตอบที่ 1

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคอมมิวท์พิมพานท์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอ่อน雁ห์ด (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการออม雁ห์ด (กิโลกรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	989.74	11.84	656.65
0.50	985.25	11.33	287.36
0.75	982.23	10.99	193.28
1	979.48	10.68	176.00
1.50	974.99	10.17	143.68
2	971.01	9.72	127.36
3	964.47	8.99	104.64
4	958.97	8.36	88.00
5	954.03	7.81	79.04
6	949.75	7.32	68.48
7	945.73	6.87	64.32
8	941.98	6.44	60.00
9	938.46	6.05	56.32
10	935.38	5.70	49.28
11	931.97	5.31	44.56

ตารางต่อที่ 1 (ต่อ)

เวลาอุณหภูมิ (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแม่ข่าย) (กรัมที่อุ่นท่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)	อัตราการอุ่นแม่ข่าย
12	928.95	4.97	48.32
13	926.04	4.64	46.56
14	923.25	4.33	44.64
15	920.56	4.02	43.04
15.08	920.36	4.00	42.48

การทดลองที่ 2

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเม็ดคัมมิ่งพานท์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอ่อนหัด (ชั่วโมง)	หน้างัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอ่อนหัด (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	988.05	11.65	764.81
0.50	983.10	11.09	316.80
0.75	979.30	10.66	243.20
1	975.95	10.28	214.40
1.50	970.68	9.69	168.64
2	966.20	9.18	143.36
3	958.61	8.32	121.44
4	952.31	7.61	100.80
5	946.56	6.96	92.00
6	941.46	6.39	81.60
7	936.77	5.86	75.04
8	932.41	5.36	69.76
9	929.00	4.98	64.56
10	924.44	4.46	72.96
10.79	920.36	4.00	82.88

ตารางคลองที่ 3

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดพืชเมื่อ 7 วันก่อน 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	986.20	11.44	883.21
0.50	980.25	10.77	380.80
0.75	976.10	10.30	265.60
1	972.40	9.88	236.80
1.50	966.20	9.18	198.40
2	960.80	8.57	172.80
3	952.20	7.60	137.60
4	944.80	6.76	118.40
5	938.18	6.02	105.92
6	932.40	5.36	92.48
7	925.80	4.62	105.60
8.00	920.36	4.00	87.04

การคาดคะเนที่ 4

อุณหภูมิของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความชื้นของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของน้ำในเมล็ดพันธุ์หิมพานต์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.67	11.27	981.13
0.50	978.32	10.55	406.40
0.75	973.44	10.00	312.32
1	969.34	9.54	252.40
1.50	962.76	8.79	210.56
2	956.68	8.10	194.56
3	946.90	7.00	156.48
4	938.68	6.07	131.52
5	931.44	5.25	115.84
6	924.50	4.47	111.04
6.61	920.36	4.00	108.91

การทดสอบที่ 5

อัตราภัยข้อจลน์ร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วข้อจลน์ร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริมต้นของเนื้อในเมล็ดมหิดลพานาธิ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000,00	19	
0,25	982,86	11,05	1096,97
0,50	975,55	10,24	467,84
0,75	970,31	9,64	335,36
1	965,72	9,13	293,76
1,50	958,02	8,26	246,40
2	951,42	7,51	211,20
3	940,63	6,29	172,64
4	931,45	5,25	146,98
5	923,36	4,34	129,44
5,40	920,36	4,00	120,50

ตารางผลลัพธ์ที่ ๕

ดูเหมือนของมาร์กน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	988.53	11.70	734.09
0.50	983.78	11.17	304.00
0.75	980.14	10.76	232.96
1	977.07	10.41	196.48
1.50	971.92	9.83	164.80
2	967.67	9.35	136.00
3	960.29	8.51	118.08
4	954.14	7.82	98.40
5	948.73	7.21	86.56
6	943.84	6.65	78.24
7	938.22	6.02	89.92
8	935.15	5.67	49.12
9	931.22	5.23	62.88
10	927.50	4.81	59.52
11	923.76	4.38	59.84
12.00	920.36	4.00	54.40

การทดสอบที่ 7

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคัมมิ่งพานิช 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	อุณหภูมิ (ก๊าซ)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กิโลกรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	985.64	11.49	855.05
0.50	980.92	10.84	366.08
0.75	976.86	10.38	259.84
1	973.28	9.98	229.12
1.50	967.28	9.30	192.00
2	962.15	8.72	164.16
3	953.72	7.77	134.88
4	946.57	6.96	114.40
5	940.36	6.26	99.36
6	934.56	5.61	92.80
7	929.25	5.01	84.96
8	924.44	4.46	76.96
9.00	920.36	4.00	65.28

การทดสอบที่ ๘

อัตราภัยของลมร้อน ๘๐ องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน ๑.๕ เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคุณภาพดี๙๖% พานท์ ๑๓ เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.57	11.26	987.53
0.50	978.19	10.54	408.32
0.75	973.28	9.98	314.24
1	968.97	9.49	275.84
1.50	961.85	8.69	227.84
2	956.38	8.07	175.04
3	946.58	6.96	156.80
4	938.31	6.09	132.32
5	931.03	5.21	116.48
6	924.45	4.46	105.28
6.67	920.36	4.00	97.95

ตารางคลองที่ ๙

อุดมภูมิของลมร้อน ๘๕ องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน ๑.๕ เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมีช่วงหิมพานต์ ๑๓ เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.86	11.06	1096.97
0.50	975.56	10.24	467.20
0.75	970.31	9.64	336.00
1	965.72	9.13	293.76
1.50	958.11	8.27	243.52
2	951.52	7.52	210.88
3	940.63	6.29	174.24
4	931.44	5.25	147.04
5	923.36	4.34	129.28
5.40	920.36	4.00	120.50

ตารางคลื่นที่ 10

อัตราหักภาษี ณ จุดขาย 90% ของค่าเชื้อเพลิง

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของน้ำในเมล็ดคิดม่วงพิมพานท์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอยู่ห้อง (ชั่วโมง)	ผู้หักภาษี (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการหักภาษี (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	980.83	10.83	1226.89
0.50	972.90	9.94	507.52
0.75	966.81	9.25	389.76
1.	961.60	8.66	333.44
1.50	953.06	7.70	273.28
2	945.80	6.88	232.32
3	933.78	5.52	192.32
4	923.35	4.34	166.88
4.32	920.36	4.00	150.09

การทดสอบที่ 11

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเบล็คเมล์ม่วงหิมพานต์ 10 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอ่อนแห้ง (ชั่วโมง)	อุณหภูมิ (ก๊าซ)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอ่อนแห้ง (ก๊าซต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	987.44	11.58	803.85
0.50	982.03	10.97	346.24
0.75	978.25	10.54	241.92
1	974.88	10.16	215.68
1.50	969.39	9.54	175.68
2	964.48	8.99	157.12
3	956.31	8.06	130.72
4	949.77	7.32	104.64
5	943.84	6.65	94.88
6	938.52	6.05	85.12
7	933.56	5.49	79.36
8	927.77	4.84	72.64
9	924.66	4.49	69.76
10	920.56	4.02	65.60
10.06	920.36	4.00	56.64

ตารางคลองที่ 12

อุดหนุนข้องลบม้าอน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตราฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	985.36	11.35	936.97
0.50	979.30	10.66	387.84
0.75	974.39	10.11	314.24
1	970.73	9.69	234.24
1.50	964.16	8.95	210.24
2	958.62	8.32	177.28
3	949.32	7.27	148.80
4	941.48	6.39	125.44
5	934.86	5.64	105.92
6	928.32	4.90	104.64
7	922.88	4.29	87.04
7.48	920.36	4.00	84.40

ตารางคลองที่ 13

อัตราดอกเบี้ย 8.0 จดทะเบียนเชียล

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.10	11.09	1081.61
0.50	976.11	10.30	447.36
0.75	970.74	9.69	343.68
1	966.22	9.18	289.28
1.50	958.62	8.32	243.20
2	952.01	7.58	211.52
3	941.49	6.39	168.32
4	932.44	5.37	144.80
5	923.66	4.37	140.48
5.51	920.36	4.00	103.89

ตารางผลอ้างตัวที่ 14

อุณหภูมิของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเม็ดในเมล็ดเมล็ดพันธุ์ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอ่อนหัด (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่งชาติ)	อัตราการอ่อนหัด (กรัมต่อชั่วโมงต่อค่าวาสดุเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	981.22	10.88	1201.98
0.50	973.14	9.96	517.12
0.75	967.48	9.33	362.24
1	962.45	8.76	321.92
1.50	953.98	7.80	271.04
2	946.90	7.00	226.56
3	934.97	5.65	190.88
4	924.91	4.52	160.96
4.50	920.36	4.00	145.98

การทดลองที่ 15

อุณหภูมิของลมร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดดมม่วงพิมพานที่ 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	979.00	10.63	1344.02
0.50	970.02	9.61	574.73
0.75	963.64	8.89	408.32
1	957.96	8.25	363.52
1.50	948.58	7.19	300.16
2	940.77	6.31	249.92
3	927.28	4.78	215.84
3.60	920.36	4.00	184.58

การทดสอบที่ 16

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเพื้อในเม็ดคุณภาพดี 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	988.56	14.67	732.16
0.50	983.46	14.08	326.40
0.75	980.19	13.70	209.28
1	977.12	13.34	196.48
1.50	971.85	12.73	168.64
2	967.65	12.25	134.40
3	960.32	11.40	117.28
4	954.25	10.69	97.12
5	948.85	10.07	86.40
6	944.01	9.52	77.44
7	939.48	8.98	72.48
8	935.30	8.49	66.88
9	931.39	8.04	62.56
10	927.66	7.61	59.68
11	924.13	7.20	56.48
12	920.63	6.79	56.00
13	917.52	6.43	49.76

ตารางคลองที่ 16 (ต่อ)

เวลาอ่อนแหนง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอ่อนแหนง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
14	914.41	6.07	49.76
15	911.01	5.68	54.40
16	908.50	5.38	40.16
17	906.01	5.10	39.84
18	903.22	4.77	44.64
19	899.88	4.39	53.44
20	896.67	4.01	51.36
20.04	896.55	3.99	46.99

การทดสอบที่ 17

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดมะม่วงหิมพานต์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่งชาติ)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	986.68	14.45	852.48
0.50	981.16	13.81	353.28
0.75	976.93	13.32	270.72
1	973.35	12.91	229.12
1.50	967.36	12.21	191.68
2	962.31	11.63	161.60
3	953.81	10.64	136.00
4	946.70	9.82	113.76
5	940.41	9.09	100.64
6	934.72	8.43	91.04
7	929.52	7.82	83.20
8	924.63	7.26	76.24
9	920.06	6.73	73.12
10	915.63	6.21	70.88
11	911.72	5.76	62.56
12	907.25	5.24	71.52
13	903.92	4.85	59.28

การก่อจดหักที่ 17 (ต่อ)

เวลาออมหัก (ชั่วโมง)	พื้นที่ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการออมหัก (กรัมท่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
14	900.29	4.43	58.08
15	896.78	4.03	56.16
15.07	896.55	3.99	52.02

การทดสอบที่ 18

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคิดเป็น 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	984.61	14.21	984.96
0.50	977.43	13.38	459.52
0.75	973.35	12.91	261.12
1	969.23	12.43	263.68
1.50	952.11	11.60	227.84
2	956.49	10.95	179.84
3	946.70	9.82	156.64
4	938.45	8.86	132.00
5	931.03	8.00	118.72
6	924.62	7.26	102.56
7	918.58	6.56	96.64
8	912.96	5.90	89.92
9	907.76	5.30	83.20
10	902.68	4.71	81.28
11	897.94	4.16	75.84
11.35	896.55	3.99	68.41

การทดสอบที่ 19

อุณหภูมิของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเม็ดมวลรวมพานิชที่ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	982.90	14.02	1094.40
0.50	975.82	13.20	453.12
0.75	969.89	12.51	379.52
1	965.83	12.04	259.84
1.50	958.12	11.14	246.72
2	951.64	10.39	207.36
3	940.77	9.13	173.92
4	931.60	8.06	146.72
5	923.42	7.12	130.88
6	916.23	6.28	115.04
7	909.52	5.50	107.36
8	902.88	4.73	105.24
9.00	896.55	3.99	101.28

การทดสอบที่ 20

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมีความชื้น 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000	16	
0.25	980.88	13.78	1223.68
0.50	972.96	12.86	506.88
0.75	966.89	12.16	388.48
1	961.73	11.56	330.24
1.50	953.17	10.57	273.92
2	945.93	9.73	231.68
3	938.92	8.33	192.16
4	929.53	7.13	166.24
5	914.15	6.04	150.08
6	906.34	5.14	124.96
7	898.92	4.27	118.72
7.32	896.55	3.99	118.36

การทดสอบที่ 21

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคุณภาพดี 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	987.21	14.52	818.56
0.50	981.52	13.86	364.16
0.75	977.85	13.43	234.88
1	974.42	13.03	219.52
1.50	968.78	12.38	180.48
2	963.80	11.80	159.36
3	955.70	10.86	129.60
4	948.85	10.07	109.60
5	942.92	9.38	94.88
6	937.35	8.73	89.12
7	932.33	8.15	80.32
8	927.36	7.57	79.52
9	923.28	7.10	65.28
10	919.12	6.62	66.56
11	915.17	6.16	63.20
12	910.52	5.62	74.40
13	907.78	5.30	43.84

ตารางที่ 21 (ต่อ)

เวลาอันดับ (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐาน)	อัตราการอ่อน化 (กรัมที่ซึ่วโมงต่อตารางเมตร)
14	904.30	4.90	55.68
15	900.85	4.50	55.20
16	987.66	4.13	51.04
16.36	896.55	3.99	49.20

การทดลองที่ 22

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของน้ำในเมล็ดหม่อนพันธุ์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	985.10	14.27	953.60
0.50	978.93	13.56	394.88
0.75	974.19	13.01	303.36
1	970.20	12.54	255.36
1.50	963.48	11.76	215.04
2	957.86	11.11	179.84
3	948.38	10.01	151.68
4	940.51	9.10	125.92
5	933.36	8.27	114.40
6	927.00	7.53	101.76
7	920.88	6.82	97.92
8	915.71	6.22	82.72
9	910.60	5.63	81.76
10	905.79	5.07	76.96
11	901.55	4.58	67.84
12	897.01	4.05	72.64
12.12	896.55	3.99	60.92

การทดสอบที่ 23

อัตราภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	982.80	14.00	1100.80
0.50	975.67	13.18	456.32
0.75	969.91	12.51	368.64
1	965.60	12.01	275.84
1.50	958.02	11.13	242.56
2	951.34	10.36	213.76
3	940.24	9.07	177.60
4	931.19	8.02	144.80
5	923.07	7.08	129.92
6	915.88	6.24	115.04
7	908.98	5.44	110.40
8	902.45	4.68	104.48
9.00	896.55	3.99	94.40

การทดสอบที่ 24

อุณหภูมิของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	980.88	13.78	1223.68
0.50	972.88	12.85	512.00
0.75	966.89	12.16	383.36
1	961.76	11.56	328.32
1.50	953.06	10.55	278.40
2	945.93	9.73	228.16
3	938.79	8.82	194.24
4	923.53	7.13	164.16
5	914.15	6.04	150.08
6	906.34	5.14	124.96
7	898.99	4.28	117.60
7.32	896.55	3.99	121.85

การทดสอบที่ 25

อุณหภูมิของลมร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดขมม่วงพิมพานท์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	978.63	13.62	1367.68
0.50	969.77	12.49	567.04
0.75	962.98	11.70	434.56
1	956.92	11.00	387.84
1.50	947.45	9.90	303.04
2	939.55	8.99	252.80
3	926.96	7.41	217.44
4	914.51	6.08	183.20
5	904.00	4.86	168.16
5.86	896.55	3.99	137.93

การทดลองที่ 26

อัตราภัยข้ออลมร้อน 7.0 องศาเซลเซียล

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคุณภาพดี 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	985.99	14.37	896.64
0.50	980.02	13.68	382.08
0.75	975.74	13.18	273.92
1	971.99	12.75	240.00
1.50	965.89	12.04	195.20
2	960.39	11.40	176.00
3	951.48	10.37	142.56
4	943.98	9.50	120.00
5	937.53	8.75	103.20
6	931.39	8.04	98.24
7	925.89	7.40	88.00
8	920.77	6.81	81.92
9	915.97	6.25	76.80
10	911.42	5.72	72.80
11	907.10	5.22	69.12
12	902.44	4.68	74.56
13	898.01	4.17	70.88
13.64	896.55	3.99	36.42

การทดลองที่ 27

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคุณภาพดี 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	983.68	14.11	1044.48
0.50	976.92	13.92	432.64
0.75	971.73	12.72	332.16
1	967.15	12.19	293.12
1.50	960.02	11.36	228.16
2	953.65	10.62	203.84
3	943.45	9.44	163.20
4	934.70	8.42	140.00
5	926.99	7.53	123.36
6	918.44	6.54	136.80
7	913.62	5.98	77.12
8	907.66	5.29	95.36
9	902.05	4.64	89.76
10.00	896.55	3.99	88.00

การทดสอบที่ 28

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของน้ำในเมล็ดมอมส่องฟิล์มพานท์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานหนึ่ง

เวลาอนหนึ่ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหนึ่ง)	อัตราการอ่อนหนึ่ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	981.15	13.81	1206.40
0.50	973.34	12.91	499.84
0.75	967.22	12.20	391.68
1	962.30	11.63	314.88
1.50	954.11	10.68	262.08
2	946.86	9.84	232.00
3	934.70	8.42	194.56
4	924.60	7.25	161.60
5	915.11	6.15	151.84
6	907.66	5.29	119.20
7	899.99	4.40	122.72
7.50	896.55	3.99	103.76

การคาดคะเนที่ 29

อัตราภัยมีของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดมะม่วงหิมพานต์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานห้อง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	พื้นที่น้ำกัด (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	979.06	13.57	1340.16
0.50	970.38	12.56	555.52
0.75	963.73	11.79	425.60
1	958.12	11.14	359.04
1.50	948.65	10.04	303.04
2	940.77	9.13	252.16
3	927.45	7.58	213.12
4	916.23	6.28	179.52
5	906.34	5.14	158.24
6	897.40	4.10	143.04
6.10	896.55	3.99	135.59

การทดสอบที่ 30

อุณหภูมิของลมร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเมล็ดมันวัวพิมพานท์ 16 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	16	
0.25	976.59	13.28	1498.24
0.50	966.75	12.14	629.76
0.75	959.45	11.30	467.20
1	953.00	10.55	412.80
1.50	942.65	9.36	331.20
2	933.78	8.32	283.84
3	918.59	6.56	243.04
4	906.34	5.14	196.00
4.88	896.55	3.99	177.95

การทดสอบที่ 31

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดมะม่วงหิมพานต์ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	987.51	18.50	799.36
0.50	982.34	17.88	330.88
0.75	978.37	17.40	254.08
1	975.02	17.00	214.40
1.50	969.41	16.33	179.52
2	964.68	15.76	151.36
3	956.74	14.81	127.04
4	950.04	14.00	107.20
5	944.04	13.28	96.00
6	938.82	12.66	83.52
7	933.92	12.07	78.40
8	929.45	11.53	71.52
9	925.07	11.01	70.08
10	921.02	10.52	64.80
11	917.16	10.06	61.76
12	913.38	9.61	60.48
13	909.95	9.19	54.88

รายการคงเหลือ 31 (ต่อ)

เวลาออมหน้า (ชั่วโมง)	จำนวนก. (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหน้า)	อัตราการออมหน้า (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
14	906.55	8.79	54.40
15	903.29	8.40	52.16
16	900.09	8.01	51.20
17	897.02	7.64	49.12
18	894.03	7.28	47.84
19	891.13	6.94	46.40
20	888.33	6.60	44.80
21	885.54	6.26	44.64
22	882.85	5.94	43.04
23	879.86	5.58	47.84
24	877.64	5.32	35.52
25	875.12	5.01	40.32
26	872.11	4.65	48.16
27	869.22	4.31	46.24
28.00	866.66	3.99	40.96

การทดสอบที่ 32

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคิดเป็นพันทิศ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	985.60	18.27	921.60
0.50	979.63	17.56	382.08
0.75	974.88	16.99	304.00
1	971.20	16.54	285.52
1.50	964.97	15.80	199.36
2	959.27	15.11	182.40
3	950.12	14.01	146.40
4	942.40	13.09	123.52
5	935.65	12.28	108.00
6	929.46	11.54	99.04
7	923.81	10.86	90.40
8	918.55	10.23	84.16
9	913.61	9.63	79.04
10	908.81	9.05	75.80
11	904.49	8.54	69.12
12	900.24	8.03	68.00
13	896.17	7.54	65.12

ตารางที่ 32 (ต่อ)

เวลาอ่อนน้ำ (ชั่วโมง)	พื้นที่ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐาน)	อัตราการอ่อนน้ำ (กรัมต่อชั่วโมงต่อหน่วย)
14	892.25	7.07	62.72
15	887.77	6.53	71.68
16	884.81	6.18	47.36
17	881.27	5.75	56.64
18	878.03	5.36	51.84
19	874.48	4.94	56.80
20	871.22	4.55	52.16
21	868.04	4.16	50.88
21.44	866.66	3.99	50.06

การทดสอบที่ ๓๓

อุณหภูมิของลมร้อน ๘๐ องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน ๐.๘ เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคิดเป็นพิมานด์ ๒๐ เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	983.20	17.98	1075.20
0.50	976.24	17.15	445.44
0.75	970.90	16.51	341.76
1	966.40	15.97	288.00
1.50	958.85	15.06	241.60
2	952.48	14.30	203.84
3	941.80	13.02	170.88
4	932.80	11.94	144.00
5	924.87	10.98	126.88
6	917.39	10.09	119.68
7	911.10	9.33	100.64
8	904.97	8.60	98.08
9	899.20	7.90	92.32
10	893.75	7.25	87.20
11	888.62	6.63	82.08
12	883.61	6.03	80.16
13	878.86	5.46	76.00

การทดสอบที่ ๓๓ (ต่อ)

เวลาอุณหภูมิ (ชั่วโมง)	พื้นที่ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอุณหภูมิ (กรัมต่อชั่วโมงตารางเมตร)
14	884.28	4.91	73.28
15	869.87	4.38	70.56
15.75	866.66	3.99	68.41

การทดสอบที่ 34

อัตราภัยไข้ลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอยู่แห่ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่งชาติ)	อัตราการอ่อนแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	981.32	17.76	1195.52
0.50	973.43	16.81	504.96
0.75	967.66	16.12	369.28
1	962.65	15.52	320.64
1.50	945.62	14.55	256.96
2	948.18	13.66	238.08
3	935.32	12.24	189.76
4	925.13	11.02	163.04
5	916.50	9.98	138.08
6	908.53	9.02	127.52
7	901.20	8.14	117.28
8	894.38	7.33	109.12
9	888.08	6.57	100.80
10	881.91	5.83	98.72
11	876.14	5.14	92.32
12	871.22	4.55	78.72
13	867.02	4.04	67.20
13.11	866.66	3.99	51.88

การทดสอบที่ 35

อุณหภูมิของลมร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมี 4% มีพื้นที่ 20 เปอร์เซ็นต์มาตราฐานหนึ่ง

เวลาอบหนึ่ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตราฐานหนึ่ง)	อัตราการอบหนึ่ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	979.12	17.49	1336.32
0.50	970.25	16.43	567.68
0.75	963.84	15.66	410.24
1	958.24	14.99	358.40
1.50	948.99	13.88	296.00
2	940.65	12.88	266.88
3	927.68	11.32	207.52
4	916.51	9.98	178.72
5	906.64	8.80	157.92
6	897.73	7.73	142.56
7	889.15	6.80	137.28
8	881.91	5.83	115.84
9	874.76	4.97	114.40
10	867.97	4.16	108.64
10.20	866.66	3.99	104.53

การคาดคะเนที่ 36

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคิดม่วงพิมพานที่ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอยู่แห่ง (ชั่วโมง)	พื้นที่หลัง (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	986.03	18.32	894.08
0.50	979.66	17.56	407.68
0.75	975.81	17.10	246.40
1	972.07	16.65	239.36
1.50	966.02	15.92	193.60
2	960.50	15.26	176.64
3	951.63	14.20	141.92
4	944.19	13.30	119.04
5	937.56	12.51	106.08
6	931.60	11.79	95.36
7	925.95	11.11	90.40
8	921.02	10.52	78.88
9	916.22	9.95	76.80
10	911.72	9.41	72.00
11	907.38	8.89	69.44
12	903.55	8.43	61.28
13	899.32	7.92	67.68

ตารางผลอย่าง 36 (ต่อ)

เวลาอ่อนแพ้ฯ (ชั่วโมง)	พื้นที่น้ำ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแพ้ง)	อัตราการอ่อนแพ้ฯ (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
14	895.51	7.46	60.96
15	891.85	7.02	58.56
16	888.30	6.60	56.80
17	884.76	6.17	56.64
18	881.52	5.78	51.84
19	878.28	5.39	51.84
20	875.55	5.07	43.68
21	872.03	4.64	56.32
22	869.02	4.24	48.16
23.00	866.66	3.99	37.76

ตารางที่ 37

อัตราภาษีของร้อยละ 7.5 ของค่าเชื้อเชี่ยล

ความเร็วของลมร้อยละ 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคิดมากกว่าหกเดือนพานั้น 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานพื้นดิน

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	อัตราภาษี (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานพื้นดิน)	อัตราการขายแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	983.76	19.05	1039.36
0.50	977.03	17.24	430.72
0.75	971.87	16.62	330.24
1	967.03	16.04	309.76
1.50	960.21	15.22	218.24
2	954.06	14.49	196.80
3	943.74	13.25	165.12
4	935.03	12.20	139.36
5	927.26	11.27	124.32
6	920.43	10.45	109.28
7	914.06	9.69	101.92
8	908.12	8.98	95.04
9	902.55	8.31	89.12
10	897.03	7.64	83.32
11	892.27	7.07	76.16
12	887.86	6.54	70.56
13	882.88	5.96	79.68

การหักลดอัตราภาษี 37 (ต่อ)

เวลาอันดับ (ชั่วโมง)	จำนวน (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการหักลด (กิโลกรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
14	878.58	5.43	68.80
15	874.20	4.90	70.08
16	870.22	4.43	68.68
16.85	866.66	3.99	66.95

การทดสอบที่ 38

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดกระหลั่งพิมพานท์ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอนแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมท่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	981.22	17.75	1201.92
0.50	973.44	16.81	497.92
0.75	967.47	16.10	382.08
1	962.43	15.49	322.56
1.50	954.33	14.52	259.20
2	946.88	13.63	238.40
3	934.94	12.19	191.04
4	925.22	11.03	155.52
5	916.00	9.92	147.52
6	907.99	8.96	128.16
7	900.34	8.04	122.40
8	893.76	7.25	105.28
9	887.31	6.48	103.20
10	881.22	5.75	97.44
11	875.42	5.05	92.80
12	869.66	4.36	92.16
12.53	866.66	3.99	90.46

การทดลองที่ 39

อุณหภูมิของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมีมวลหนึบพานท์ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	พื้นที่ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000	20	
0.25	979.12	17.49	1396.32
0.50	970.47	16.46	553.60
0.75	963.68	15.64	484.56
1	958.24	14.99	348.16
1.50	948.85	13.86	300.16
2	940.95	12.91	253.12
3	927.68	11.32	212.32
4	916.50	9.98	178.88
5	906.03	8.72	167.52
6	897.73	7.73	132.80
7	889.54	6.74	131.04
8	882.12	5.85	118.72
9	874.74	4.97	118.08
10	867.97	4.16	108.32
10.20	866.66	3.99	104.53

การทดลองที่ 40

อุณหภูมิของลมร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคิดเป็น 100%

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	พื้นที่ผัง (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมที่อ่อนช้ำในหนึ่งชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	976.66	17.20	1493.76
0.50	966.53	15.98	648.32
0.75	959.58	15.15	444.80
1	953.92	14.40	400.64
1.50	943.13	13.18	326.08
2	933.99	12.08	292.48
3	918.88	10.27	241.76
4	906.65	8.80	195.68
5	895.63	7.48	176.32
6	885.05	6.21	169.28
7	876.51	5.18	136.64
8	867.99	4.16	136.32
8.16	866.66	3.99	132.67

การทดลองที่ 41

อุณหภูมิของลมร้อน 70 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอ่อนแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่งชาติ)	อัตราการอ่อนแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	984.70	18.16	979.20
0.50	978.37	17.40	9405.12
0.75	972.89	16.75	950.72
1	969.41	16.33	222.72
1.50	962.88	15.55	205.76
2	956.74	14.81	199.68
3	947.11	13.65	154.08
4	938.82	12.66	132.64
5	931.60	11.79	115.52
6	924.78	10.97	109.12
7	919.07	10.29	91.36
8	913.48	9.62	89.44
9	908.23	8.99	84.00
10	903.27	8.39	79.36
11	898.12	7.77	82.40
12	894.03	7.28	65.44
13	889.71	6.76	69.12

ตารางคลอสที่ 41 (ต่อ)

เวลาอุณหภูมิ (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอุณหภูมิ (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
14	884.78	6.17	78.88
15	881.53	5.78	52.00
16	887.64	5.32	62.24
17	873.88	4.87	60.16
18	870.01	4.40	61.92
19.00	866.66	3.99	53.60

ตารางคลองที่ 42

อุณหภูมิของลมร้อน 75 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดพืชพิเศษที่ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	อุณหภูมิก (ก๊าซ)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (ก๊าซต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	982.18	17.86	1140.48
0.50	974.22	16.91	509.44
0.75	969.14	16.30	325.12
1	964.36	15.72	305.92
1.50	956.83	14.82	240.96
2	949.88	13.99	222.40
3	938.28	12.59	185.60
4	928.68	11.44	153.60
5	920.32	10.44	133.76
6	912.71	9.52	121.76
7	906.04	8.72	106.72
8	899.21	7.90	109.28
9	893.09	7.17	97.92
10	887.31	6.48	92.48
11	881.26	5.75	96.80
12	876.56	5.19	75.20
13	871.52	4.58	80.64
14.00	866.66	3.99	77.76

การทดสอบที่ 43

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดมวล 4 กิโลกรัม 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่งชาติ

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่งชาติ)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	979.42	17.53	1317.12
0.50	970.90	16.51	545.28
0.75	964.36	15.72	418.56
1	958.85	15.06	352.64
1.50	949.60	13.95	296.00
2	941.88	13.03	247.04
3	928.73	11.45	210.40
4	917.70	10.12	176.48
5	907.85	8.94	157.60
6	899.21	7.90	138.24
7	891.18	6.94	128.48
8	883.62	6.03	120.96
9	876.88	5.23	107.84
10	869.98	4.39	112.00
10.50	866.66	3.99	102.93

การทดสอบที่ 44

อุณหภูมิของลมร้อน 85 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดคิดเป็นพันละ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	977.19	17.26	1463.68
0.50	967.66	16.12	606.08
0.75	959.77	15.17	504.96
1	954.26	14.51	352.64
1.50	944.01	13.28	328.00
2	935.32	12.24	278.08
3	920.08	10.41	243.84
4	908.53	9.02	184.80
5	897.73	7.73	172.80
6	887.23	6.47	168.00
7	878.99	5.48	131.84
8	870.64	4.48	133.60
8.50	866.66	3.99	127.25

การทดลองที่ 45

อัตราภัยของลมร้อน 90 องศาเซลเซียส

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที

ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานท์ 20 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานห้า%

เวลาอบหน้าง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหน้า)	อัตราการอบหน้าง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	20	
0.25	974.48	16.93	1636.48
0.50	963.84	15.66	677.76
0.75	955.71	14.68	520.92
1	948.86	13.86	438.40
1.50	937.37	12.48	367.68
2	927.98	11.36	300.48
3	911.49	9.37	264.80
4	897.73	7.73	219.20
5	884.55	6.15	210.88
6	874.74	4.97	156.96
6.80	866.66	3.99	151.53

การทดลองที่ 46

น้ำหนักของเนื้อในเม็ดจะมีความกว้างขึ้นมาต่อ 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	333.33	13	
0.25	328.45	11.35	312.32
0.50	326.01	10.52	156.16
0.75	324.61	10.04	89.60
1	323.30	9.60	83.84
1.50	321.15	8.87	68.80
2	319.10	8.18	65.60
3	316.20	7.19	46.40
4	313.21	6.18	47.84
5	310.50	5.26	43.36
6	308.69	4.65	28.96
6.97	306.78	4.00	31.52

การทดลองที่ 47

น้ำหนักของเนื้อในเม็ดคุมหน่วยพานิช 333.33 กรัม/ถ้วย จำนวน 2 ถ้วย

ความเร็วของลมร้อน 0.9 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียล และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	666.67	13	
0.25	656.63	11.30	321.27
0.50	652.47	10.59	133.12
0.75	649.15	10.03	106.24
1	646.59	9.60	81.92
1.50	642.26	8.96	69.28
2	638.28	8.19	63.68
3	631.90	7.11	51.14
4	626.77	6.24	41.04
5	621.33	5.32	43.52
6	617.51	4.67	30.56
7.00	613.57	4.00	31.52

การทดลองที่ 48

พื้นที่ก่ออิฐเนื้อในเมล็ดคุณภาพดี 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 3 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	พื้นที่ก่อ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	985.22	11.33	315.30
0.50	978.56	10.58	142.08
0.75	974.22	10.09	92.58
1	969.97	9.61	90.66
1.50	963.22	8.84	72.00
2	957.55	8.20	60.47
3	948.00	7.12	50.93
4	939.95	6.22	42.93
5	932.87	5.42	37.76
6	926.46	4.69	34.19
7	920.80	4.05	30.19
7.08	920.36	4.00	30.15

การทดลองที่ 49

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีหิมพานต์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	500.00	13	
0.25	492.77	11.36	462.72
0.50	489.60	10.65	202.88
0.75	487.48	10.17	135.68
1	485.44	9.71	130.56
1.50	482.35	9.10	98.88
2	479.55	8.38	89.60
3	474.95	7.34	73.60
4	471.07	6.46	62.08
5	467.99	5.76	49.28
6	464.57	4.99	54.72
7	461.73	4.35	45.44
7.68	460.18	4.00	36.49

การทดสอบที่ 50

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีน้ำหนักพานท์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 2 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	986.01	11.42	447.68
0.50	979.26	10.65	216.00
0.75	974.97	10.17	137.28
1	971.02	9.73	126.40
1.50	964.61	9.00	102.56
2	959.01	8.37	89.60
3	950.10	7.36	71.28
4	942.21	6.47	63.12
5	935.39	5.70	54.56
6	929.22	5.00	49.36
7	923.98	4.41	41.92
7.60	920.36	4.00	48.42

การทดลองที่ 51

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีความกว้าง 4 เซนติเมตร ยาว 500 กรัม/ถุง จำนวน 3 ถุง

ความเร็วของการร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1500.00	13	
0.25	1478.39	11.37	461.02
0.50	1469.45	10.70	190.72
0.75	1463.02	10.21	137.17
1	1456.80	9.74	132.69
1.50	1447.09	9.01	103.57
2	1439.22	8.42	83.95
3	1425.17	7.36	74.93
4	1413.60	6.49	61.71
5	1403.00	5.69	56.53
6	1394.44	5.05	45.65
7	1385.71	4.40	46.56
7.65	1380.53	4.00	42.52

การทดลองที่ 52

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีความกว้างพิเศษที่ 1000 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของการร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อกิโลกรัม)
0	1000.00	13	
0.25	985.86	11.40	904.97
0.50	979.80	10.72	387.84
0.75	975.00	10.18	307.20
1	971.73	9.81	209.28
1.50	965.38	9.09	203.20
2	959.20	8.39	197.76
3	951.04	7.47	130.56
4	943.46	6.61	121.28
5	936.79	5.86	106.72
6	930.10	5.10	107.04
7	925.21	4.55	78.24
7.94	920.36	4.00	82.76

การทดลองที่ 53

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีมวลพิมพานที่ 933.83 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 19 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อกิโลกรัมเมล็ด)
0	933.83	13	
0.25	327.81	11.13	353.28
0.50	325.40	10.31	154.24
0.75	323.78	9.76	103.68
1	322.35	9.28	91.52
1.50	319.86	8.43	79.68
2	317.73	7.71	68.16
3	314.23	6.52	56.00
4	311.59	5.63	42.24
5	308.67	4.64	46.72
5.80	306.78	4.00	37.82

การทดลองที่ 54

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีน้ำหนักพิเศษที่ 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 2 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และ
ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	666.67	13	
0.25	655.81	11.60	347.51
0.50	650.90	10.39	157.12
0.75	647.65	9.78	104.00
1	644.71	9.28	94.08
1.50	639.99	8.49	75.52
2	635.62	7.74	69.92
3	628.45	6.52	57.36
4	622.99	5.60	43.68
5	617.57	4.68	43.36
5.85	613.57	4.00	37.66

การทดลองที่ 55

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดก้มอยู่ที่ 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 3 ถุง

ความเร็วของการร่อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร่อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.55	11.14	350.93
0.50	976.90	10.39	141.86
0.75	971.52	9.78	114.77
1	967.30	9.30	90.02
1.50	960.28	8.51	74.88
2	953.50	7.75	72.32
3	943.80	6.65	51.73
4	934.15	5.56	51.47
5	926.52	4.70	40.69
5.87	920.36	4.00	37.83

การทดลองที่ 56

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีความกว้างหิมพานต์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมที่อ้าวโมงต่อตารางเมตร)
0	500.00	13	
0.25	492.26	11.25	495.36
0.50	488.45	10.39	249.84
0.75	486.29	9.90	138.24
1	484.13	9.41	138.24
1.50	480.57	8.61	113.92
2	477.39	7.89	101.76
3	472.52	6.79	77.92
4	468.27	5.83	68.00
5	464.69	5.02	57.28
6	461.14	4.22	56.80
6.40	460.18	4.00	38.42

การทดลองที่ 57

น้ำหนักของเนื้อในเม็ดคิดม้วงหิมพานต์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 2 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และ
ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.17	11.21	506.56
0.50	977.62	10.47	209.60
0.75	972.66	9.91	158.72
1	968.55	9.45	131.52
1.50	961.25	8.62	116.80
2	955.55	7.80	90.20
3	945.20	6.81	82.80
4	936.66	5.84	68.32
5	929.26	5.00	59.21
6	922.51	4.24	54.00
6.34	920.36	4.00	50.87

การทดสอบที่ 58

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีหิมะหนาต์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 3 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอยู่แห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1500.00	13	
0.25	1476.66	11.24	497.92
0.50	1466.18	10.45	223.58
0.75	1458.97	9.91	153.81
1	1452.90	9.45	129.49
1.50	1441.56	8.60	120.96
2	1433.00	7.95	91.31
3	1417.94	6.82	80.32
4	1405.46	5.89	66.56
5	1393.56	4.98	53.47
6	1383.95	4.26	51.25
6.36	1380.53	4.00	50.70

การทดลองที่ 59

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีค่าพิเศษ 1000 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของการร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.49	11.25	992.65
0.50	978.07	10.52	410.88
0.75	973.04	9.95	321.92
1	968.99	9.50	259.20
1.50	962.02	8.71	223.04
2	956.15	8.04	187.84
3	946.02	6.90	162.08
4	937.99	5.99	128.48
5	930.67	5.17	117.12
6	924.05	4.42	105.92
6.60	920.36	4.00	98.71

การทดลองที่ 60

พืชผักของเนื้อในเมล็ดมีมวลพืชม่านที่ 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของการร่อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร่อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	333.33	13	
0.25	327.32	10.96	384.64
0.50	324.75	10.09	164.48
0.75	322.65	9.38	134.40
1	321.19	8.88	93.44
1.50	318.47	7.96	87.04
2	316.32	7.23	68.80
3	312.31	5.88	64.16
4	309.06	4.77	52.00
4.79	306.78	4.00	46.19

การทดลองที่ 61

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 333.33 กรัม/ถุง จำนวน 2 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และ
ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	666.67	13	
0.25	654.58	10.95	386.87
0.50	649.87	10.15	150.72
0.75	645.74	9.45	132.16
1	642.16	8.84	114.56
1.50	637.35	8.03	76.96
2	632.49	7.21	77.76
3	624.78	5.90	61.68
4	618.50	4.84	50.24
4.88	613.57	4.00	44.83

การทดสอบที่ 62

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดม่วงพิมพานที่ ๓๓๓.๓๓ กรัม/ถุง จำนวน ๓ ถุง

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน ๘๐ องศาเซลเซียส และ
ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด ๑๙ เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.30	11.00	377.60
0.50	974.15	10.08	173.86
0.75	968.67	9.46	116.90
1	963.90	8.92	101.76
1.50	955.70	7.99	87.46
2	948.55	7.19	76.26
3	937.70	5.96	57.87
4	927.66	4.83	53.55
4.85	920.36	4.00	45.88

การทดลองที่ 63

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดม่วงพิมพานที่ 500 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของการร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอยู่แห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอยู่แห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	500.00	13	
0.25	491.70	11.12	531.35
0.50	487.41	10.15	274.56
0.75	484.86	9.58	163.20
1	482.50	9.04	151.04
1.50	478.28	8.09	135.04
2	475.45	7.45	90.56
3	469.69	6.15	92.16
4	465.25	5.15	71.04
5	460.87	4.16	70.08
5.18	460.18	4.00	61.40

การทดลองที่ 64

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดมีหิมพานต์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 2 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และ
ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการก่อระเหย (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.58	11.03	557.45
0.50	975.55	10.24	224.96
0.75	969.39	9.54	197.44
1	965.16	9.06	135.04
1.50	957.34	8.18	125.12
2	951.21	7.49	98.08
3	939.67	6.18	92.32
4	930.01	5.09	77.28
5	922.23	4.21	62.24
5.23	920.36	4.00	65.47

การทดสอบที่ 65

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดคิดม่วงพิมพานท์ 500 กรัม/ถุง จำนวน 3 ถุง

ความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด 13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1500.00	13	
0.25	1474.55	11.08	542.94
0.50	1463.00	10.21	246.40
0.75	1454.84	9.60	174.08
1	1447.98	9.08	146.35
1.50	1436.13	8.19	126.40
2	1426.01	7.43	107.95
3	1409.96	6.22	85.60
4	1395.50	5.13	77.12
5	1383.80	4.25	62.40
5.25	1380.53	4.00	69.83

การทดลองที่ ๖๖

น้ำหนักของเนื้อในเมล็ดคิดมีมวลหิมพานท์ 1000 กรัม/ถุง จำนวน 1 ถุง

ความเร็วของการร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที อุณหภูมิของการร้อน 80 องศาเซลเซียส และ
ความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด ๑๓ เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมที่ต้องใช้ไม่ต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.95	11.07	1091.21
0.50	975.55	10.24	473.60
0.75	970.48	9.66	324.48
1	965.91	9.15	292.48
1.50	958.25	8.28	245.12
2	951.79	7.55	206.72
3	940.96	6.33	173.28
4	931.55	5.26	150.56
5	923.78	4.39	124.32
5.46	923.36	4.00	119.37

การทดสอบที่ 67

อน Hägg ด้วยความเร็วของลมร้อน 1.5 เมตรต่อวินาที ตลอดการทดสอบ
อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดกระเทียมพานท์
13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอนแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอนแห้ง
0	1000.00	13	
0.25	984.52	11.25	990.73
0.50	978.50	10.57	385.28
0.75	973.18	9.97	340.48
1	969.29	9.53	248.96
1.50	962.08	8.71	230.72
2	956.22	8.05	187.52
3	946.80	6.99	150.72
4	938.19	6.01	137.76
5	931.00	5.20	115.04
6	924.17	4.43	109.28
6.62	920.36	4.00	98.64

การทดลองที่ 68

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น
หนาอยู่น้ำหนัก 10 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอยู่น้ำหนัก (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการออกน้ำหนัก (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.00	11.19	1024.01
0.50	975.98	10.29	519.28
0.61	973.45	10.00	369.46
0.75	971.14	9.74	262.86
1	967.22	9.30	250.88
1.50	960.62	8.55	211.20
2	954.91	7.90	182.72
3	945.35	6.82	152.96
4	937.20	5.90	130.40
5	929.97	5.09	115.68
6	923.45	4.35	104.32
6.50	920.36	4.00	99.26

การทดลองที่ 69

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น
คงเดิม 8 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚มี 7 หิมพานต์
13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.97	11.08	1089.93
0.50	975.89	10.28	453.12
0.75	970.80	9.70	325.76
1	966.01	9.16	306.56
1.50	958.58	8.32	237.76
1.71	955.76	8.00	214.56
2	952.71	7.66	168.28
3	943.52	6.62	147.04
4	935.59	5.72	126.88
5	928.50	4.92	113.44
6	922.13	4.20	101.92
6.29	920.36	4.00	98.33

การทดสอบที่ 70

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

แม่เหล็กหัก 6 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานหัก

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดกระเทียมมีเวลาในการทดสอบ

13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานหัก

เวลาอบหัก (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหัก)	อัตราการอบหัก (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.80	11.17	1036.81
0.50	976.30	10.32	480.00
0.75	970.75	9.70	355.20
1	966.20	9.18	291.20
1.50	959.00	8.37	230.40
2	952.20	7.60	217.60
3	942.00	6.45	163.20
3.35	938.06	6.00	180.57
4	933.23	5.46	118.65
5	926.45	4.69	108.48
5.97	920.36	4.00	100.65

การทดลองที่ 71

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

ขณะอยู่ห้อง 5 เปอร์เซนต์มาตราฐานแห่ง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

13 เปอร์เซนต์มาตราฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตราฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.98	11.08	1089.29
0.50	976.50	10.34	414.72
0.75	971.00	9.72	352.00
1	966.50	9.22	288.00
1.50	958.56	8.32	254.08
2	952.02	7.58	209.28
3	941.44	6.38	169.28
4	932.10	5.33	149.44
4.38	929.21	5.00	122.11
5	925.12	4.54	105.29
5.77	920.36	4.00	99.15

การทดลองที่ 72

อย่างที่ด้วยความเร็วของลมร้อน 2.0 เมตรต่อวินาที ตลอดการทดลอง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดฟักทองพันธุ์

13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.09	11.09	1082.05
0.50	976.42	10.34	426.88
0.75	970.77	9.70	361.60
1	966.19	9.18	293.12
1.50	958.80	8.34	236.48
2	952.19	7.60	211.52
3	941.70	6.41	167.84
4	932.50	5.37	147.20
5	924.40	4.46	129.60
5.55	920.36	4.00	117.88

การทดลองที่ 73

บนหัวตัวความเร็วของลมร้อน 0.8 เมตรต่อวินาที ทดลองการทดลอง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์
13 ปลูกชนิดมาตรฐานหัว

เวลาอ่านหน้า (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหัว)	อัตราการอุ่นหน้า (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	986.00	11.43	896.01
0.50	980.50	10.80	352.00
0.75	975.76	10.26	303.36
1	972.00	9.84	240.64
1.50	965.72	9.13	200.96
2	960.80	8.57	157.44
3	951.52	7.52	148.48
4	943.89	6.66	122.08
5	937.41	5.93	103.68
6	931.80	5.29	89.76
7	926.95	4.63	93.60
8	920.60	4.03	85.60
8.10	920.36	4.00	40.35

การทดลองที่ 74

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

relative 10 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดกระเทียมพันธุ์ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	989.15	11.20	1078.41
0.50	976.51	10.37	424.96
0.63	973.45	10.00	376.62
0.75	971.48	9.78	262.67
1	968.25	9.41	206.72
1.50	962.59	8.77	181.12
2	957.64	8.21	158.40
3	949.23	7.26	134.56
4	942.06	6.45	114.72
5	935.65	5.73	102.56
6	929.80	5.07	93.60
7	924.41	4.46	86.24
7.81	920.36	4.00	80.24

การทดลองที่ 75

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น
แห้งขบห้อง 8 เปอร์เซนต์มาตรฐานห้อง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อไนโตรลีคเมล์คอมมาร์กิมานท์
13 เปอร์เซนต์มาตรฐานห้อง

เวลาขบห้อง (ชั่วโมง)	หน้างอก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานห้อง)	อัตราการขบห้อง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.71	11.60	1042.57
0.50	976.09	10.30	487.58
0.75	971.00	9.72	325.76
1	966.21	9.18	306.56
1.50	959.00	8.37	230.72
1.74	955.76	8.00	216.00
2	953.27	7.72	159.23
3	945.54	6.85	123.68
4	938.78	6.08	180.16
5	932.63	5.39	98.40
6	927.05	4.76	89.28
7	921.92	4.18	82.08
7.31	920.36	4.00	81.12

การทดลองที่ 76

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

ข้อสอบห้อง 6 เปอร์เซนต์มาตรฐานห้อง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดคุมม่วงหิมนาที

13 เปอร์เซนต์มาตรฐานห้อง

เวลาสอบห้อง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานห้อง)	อัตราการข้อสอบห้อง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.98	11.08	1089.29
0.50	975.89	10.28	453.76
0.75	970.76	9.70	328.32
1	966.21	9.18	291.20
1.50	958.88	8.35	234.56
2	952.21	7.60	219.44
3	940.00	6.22	195.36
3.37	938.06	6.00	89.89
4	934.11	5.56	100.32
5	928.42	4.91	84.32
6	923.15	4.32	79.72
6.56	920.36	4.00	80.05

การทดลองที่ 77

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

เวลาอ่อนหัก 5 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานหัก

อัตราภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚มีรากมีขนาด

13 เปอร์เซ็นต์มาตรฐานหัก

เวลาอ่อนหัก (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหัก)	อัตราการอ่อนหัก (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.87	11.18	1032.33
0.50	976.00	10.29	503.68
0.75	970.89	9.71	327.04
1	966.17	9.18	302.08
1.50	958.85	8.35	234.24
2	952.00	7.58	219.20
3	940.50	6.28	184.00
4	932.36	5.36	130.24
4.35	929.21	5.00	144.00
5	925.85	4.62	82.71
6	920.74	4.04	81.76
6.08	920.36	4.00	78.41

การทดลองที่ 78

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 1.5 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

relative 10 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.99	11.19	1024.65
0.50	978.63	10.59	343.04
0.74	973.45	10.00	345.34
0.75	973.25	9.98	320.00
1	969.80	9.59	220.80
1.50	963.89	8.92	189.12
2	958.82	8.35	162.24
3	950.21	7.37	137.76
4	942.88	6.55	117.28
5	936.40	5.82	103.68
6	930.51	5.15	94.24
7	925.09	4.54	86.72
7.94	920.36	4.00	80.71

การทดลองที่ 79

เพื่อยนความเร็วของลมร้อนจาก 1.5 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น
ของลมห้าม 9 เปอร์เซนต์มาตราฐานห้าม

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดจะมี 13%
เปอร์เซนต์มาตราฐานห้าม

เวลาอบห้าม (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตราฐานห้าม)	อัตราการอบห้าม (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.50	11.25	992.01
0.50	978.18	10.54	404.48
0.75	973.20	9.97	318.72
1	969.30	9.53	249.60
1.50	962.37	8.75	221.76
2	956.20	8.05	197.44
2.04	955.76	8.00	176.00
3	947.96	7.12	130.00
4	940.91	6.32	112.80
5	934.62	5.61	100.64
6	928.88	4.96	91.84
7	923.58	4.36	84.80
7.64	920.36	4.00	80.80

การทดลองที่ 80

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 1.5 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

ทดสอบที่ 6 เปอร์เซนต์มาตรฐานที่

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส ผลกระทบซึ่งเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚มีพิษพานิช

13 เปอร์เซนต์มาตรฐานที่

เวลาอยู่ที่ (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานที่)	อัตราการออกเหงื่อ [†] (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.78	11.28	974.09
0.50	978.12	10.53	426.24
0.75	973.46	10.00	298.24
1	968.98	9.50	286.72
1.50	962.11	8.72	219.84
2	956.33	8.07	184.96
3	946.50	6.96	157.28
4	938.11	6.01	134.24
4.01	938.06	6.00	80.00
5	932.05	5.32	97.13
6	926.51	4.70	88.64
7	921.36	4.11	82.40
7.20	920.36	4.00	80.99

การทดลองที่ 81

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 1.5 เมตรต่อวินาทีเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้น

แม่เหล็กหัก 5 เปอร์เซนต์มาตรฐานหัก

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเรือในเมืองมหาด้วยพื้นที่

13 เปอร์เซนต์มาตรฐานหัก

เวลาอยู่หัก (ชั่วโมง)	พื้นที่ (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหัก)	อัตราการซึบดูด (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	984.56	11.26	988.17
0.50	977.89	10.50	426.88
0.75	973.19	9.97	300.80
1	969.05	9.50	264.96
1.50	962.21	8.73	218.88
2	956.39	8.07	186.24
3	946.39	6.94	160.00
4	938.27	6.02	129.92
5	930.79	5.18	119.68
5.23	929.21	5.00	109.91
6	925.06	4.53	96.23
6.93	920.36	4.00	81.06

การทดลองที่ 82

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอีกครั้งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นของบนหน้า 10 และ 8 เปอร์เซนต์มาตรฐานหน้า ตามลำดับ

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเม็ดกระดาษหินฟานท์ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานหน้า

เวลาอยู่หน้า (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานหน้า)	อัตราการก่อไฟ (กิโลกรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	982.97	11.08	1089.93
0.50	976.20	10.31	433.28
0.61	973.45	11.00	440.00
0.75	971.19	9.74	241.07
1	967.32	9.31	247.68
1.50	960.76	8.57	209.92
1.92	955.76	8.00	190.48
2	955.08	7.92	136.00
3	947.08	7.02	128.00
4	940.13	6.24	111.20
5	933.91	5.53	99.52
6	928.23	4.89	90.88
7	922.97	4.30	84.16
7.52	920.36	4.00	80.68

การทดลองที่ 83

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอีกครั้งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นของห้อง 10 ملค 6 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง ตามลำดับ

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚มีส่วนที่ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอยู่แห่ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชืน (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการอ่อนแห่ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.68	11.16	1044.49
0.50	976.80	10.38	440.32
0.65	973.45	10.00	357.34
0.75	971.50	9.78	312.00
1	967.00	9.27	288.00
1.50	960.64	8.55	203.52
2	955.21	7.94	173.76
3	945.30	6.82	158.56
3.89	938.06	6.00	130.16
4	937.33	5.92	106.18
5	931.36	5.24	95.52
6	925.88	4.62	87.68
7	920.77	4.05	81.76
7.08	920.36	4.00	84.42

การทดลองที่ 84

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอีกครั้งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นแมกซ์บันห์ 10 และ 5 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง ตามลักษณะ

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของน้ำในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.00	11.08	1088.01
0.50	976.26	10.32	431.36
0.63	973.45	10.00	345.85
0.75	971.09	9.79	314.67
1	967.49	9.33	230.40
1.50	960.59	8.55	220.80
2	954.90	7.90	182.08
3	945.60	6.85	148.80
4	937.16	5.90	135.04
5	929.93	5.08	115.68
5.11	929.21	5.00	104.73
6	924.44	4.46	85.75
6.81	920.36	4.00	80.83

การทดลองที่ 85

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอิกค์ตั้งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นของขบวนห้อง 8 และ 6 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ตามลำดับ

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมาม่วงพันธุ์ 13 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตรฐานแห้ง)	อัตราการอ่อนแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.46	11.13	1058.57
0.50	976.03	10.29	475.52
0.75	970.73	9.69	339.20
1	966.39	9.20	277.76
1.50	958.60	8.32	249.28
1.73	955.76	8.00	197.57
2	952.91	7.68	168.89
3	943.55	6.62	149.76
3.67	938.06	6.00	131.10
4	936.02	5.77	98.91
5	930.17	5.11	93.60
6	924.77	4.50	86.40
6.87	920.36	4.00	81.33

การทดลองที่ 86

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.5 เมตรต่อวินาที และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอีกครึ่งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นบนขอบหน้า 8 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตราฐานหน้า ตามลำดับ

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงพิมพานที่ 13 เปอร์เซ็นต์มาตราฐานหน้า

เวลาอบหน้า (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตราฐานหน้า)	อัตราการอบหน้า (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.42	11.13	1061.13
0.50	976.32	10.32	454.40
0.75	971.01	9.72	339.84
1	966.15	9.18	311.04
1.50	958.46	8.31	246.08
1.75	955.76	8.00	172.91
2	953.20	7.71	163.84
3	943.89	6.66	148.96
4	935.55	5.72	133.44
4.90	929.21	5.00	112.71
5	928.65	4.94	98.60
6	923.36	4.34	84.64
6.60	920.36	4.00	80.33

การทดสอบที่ 87

เปลี่ยนความเร็วของลมร้อนจาก 2.0 เมตรต่อวินาทีเป็น 1.6 เมตรต่อวินาที และเปลี่ยนความเร็วของลมร้อนอีกครั้งเป็น 0.8 เมตรต่อวินาที ที่ความชื้นเดียวกัน 6 และ 5 เปอร์เซ็นต์มาตราฐานแห่ง ตามลำดับ

อุณหภูมิของลมร้อน 80 องศาเซลเซียส และความชื้นเริ่มต้นของเนื้อในเมล็ดมีม่วงพิมานที่ 13 เปอร์เซ็นต์มาตราฐานแห่ง

เวลาอบแห้ง (ชั่วโมง)	น้ำหนัก (กรัม)	ความชื้น (% มาตราฐานแห่ง)	อัตราการอบแห้ง (กรัมต่อชั่วโมงต่อตารางเมตร)
0	1000.00	13	
0.25	983.83	11.17	1034.89
0.50	976.36	10.33	478.08
0.75	971.04	9.73	340.48
1	966.17	9.18	311.68
1.50	958.79	8.34	236.16
2	952.03	7.58	216.32
3	941.21	6.36	173.12
3.32	938.06	6.00	157.50
4	933.11	5.44	116.47
4.58	929.21	5.00	107.59
5	926.93	4.74	96.86
6	921.60	4.14	85.28
6.28	920.36	4.00	71.56

ตารางที่ ๙. ปริมาณกําลังในการอบแห้ง

ตารางที่ ๙ ผลของการหมักของลมร้อนต่อปริมาณกําลังในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด胚ม่วง
พิมพานต์ ซึ่งมีความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db ด้วยลมร้อนที่มีความเร็ว ๐.๘ m/s

อุณหภูมิลมร้อน (°C)	เวลาในการอบแห้ง (hr)	พลังงานกําลัง (MJ)	ราชอาณาจักร (MJ)	อัตรา (%) $\times 10^{-3}$
70	15.08	391.79	0.2760	7.04
75	10.79	305.25	0.2862	9.38
80	8.00	247.41	0.2962	11.97
85	6.61	216.42	0.3061	14.14
90	5.48	193.72	0.3160	16.31

ตารางที่ ๑๒ ผลของการความเร็วของลมร้อน ต่อปริมาณกําลังในการอบแห้งเนื้อในเมล็ด
胚ม่วงพิมพานต์ ซึ่งมีความชื้นเริ่มต้น ๑๓ %db ด้วยลมร้อนที่มีอุณหภูมิ
70 °C

อุณหภูมิลมร้อน (°C)	เวลาในการอบแห้ง (hr)	พลังงานกําลัง (MJ)	ราชอาณาจักร (MJ)	อัตรา (%) $\times 10^{-3}$
0.8	15.08	391.79	0.2760	7.04
1.5	12.00	556.90	0.2760	4.96
2.0	10.06	614.36	0.2760	4.49

ภาคผนวก ค. การบวนการผลิตเมล็ดมะม่วงหิมพานต์

เนื่องจากเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์กำลังเป็นที่ต้องการของท้องตลาด จึงมีการพัฒนาการแปรรูปให้มีประสิทธิภาพดีขึ้น ที่ขาดแคลนของการเกษตรเปลือกเมล็ดมะม่วงหิมพานต์คือ ลักษณะของเมล็ดไม่เป็นรูปทรงเรขาคณิต ธรรมชาติของเปลือกที่เหนียวทำให้ยากต่อการกราฟและกรามน้ำมัน (Cashew nut shell liquid, CNSL) ที่เปลือกซึ่งต้องระมัดระวังในกระบวนการแปรรูปจะให้น้ำมันปนเปื้อนเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ไม่ได้ เนื่องจากธรรมชาติของน้ำมันชนิดนี้ทำให้เกิดการระคายเคือง ให้มีปีก แหลมหรือแหลมสำคัญหรือโค้งเข้าไป วิธีการแก้ปัญหาคือ การเพาเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ดินเป็นรายเดลี เนื่องให้เปลือกซึ่งออกผลน้ำมันถูกเพา แต่จะไม่มีผลต่อเนื้อในเมล็ดมากนัก ในกระบวนการแปรรูปด้วยวิธีนี้จะใช้สำหรับการผลิตเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ในรูปแบบอุดลักษณะขนาดย่อมหรือบริโภคในครัวเรือน

จากที่กล่าวมาของกระบวนการแปรรูปเมล็ดมะม่วงหิมพานต์อย่างย่อ ๆ ลักษณะของกระบวนการแปรรูปจะต้นเริ่งการค้าก็คล้ายคลึงกัน แต่ลักษณะการผลิตเดียวกันนี้จะต้องแยกออกจากกัน ที่หนึ่งไปยังอิกที่หนึ่งของกระบวนการแปรรูปจะต้นอุดลักษณะขนาดใหญ่ จะใช้สายพานแทนบ่วงโรงงานอาจใช้สายพานช่วยทุกขั้นตอนของการแปรรูปได้ กระบวนการแปรรูปที่คิดควรได้ลัตส่วนของเนื้อในเมล็ดต่อเปลือกออกอยู่ในรูปแบบอุดลักษณะที่ผู้ผลิตต้องการ ควรได้เปอร์เซนต์ของเนื้อในเมล็ดเกินเท่าหรือเท่ากับตอนเริ่มต้น จึงถือว่าเป็นกระบวนการแปรรูปที่ดี โดยปกติเนื้อในเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ที่ได้มีกอยู่ในช่วง 22-24 เปอร์เซนต์ของน้ำหนักรวมเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ดิน น้ำหนักที่หายไปอาจเป็นเพรากกรามมีเมล็ดในที่ผิดปกติ เมล็ดฝ่อ หรือลูกเสี้ยวในรายหัวของกระบวนการแปรรูป หลังจากการแปรรูปเมล็ดจะมีล้วนของเปลือกอยู่ร้อยละ 55-88 เปอร์เซนต์ ข้อนอยู่กับวิธีการแปรรูป และการจัดการของโรงงานนั้น ๆ แต่โดยเฉลี่ยแล้วรายตันที่โรงงานยอมรับคือ 65 เปอร์เซนต์ จาก ตารางผนวก ค. แสดงให้เห็นกรรมวิธีทั้งหมดในการบวนการแปรรูปเมล็ดมะม่วงหิมพานต์ ปัจจุบันอาจมีขั้นตอนที่ถูกตัดออกหรือเพิ่มเข้ามา

1) การทำความสะอาดขั้นต้น (Preliminary cleaning)

หลังการเก็บเกี่ยวเมล็ด มะม่วงหิมพานต์มีการปันเปื้อนด้วยกรวยและผู้คน บาง

ตารางที่ ค 1 กรรมวิธีทั้งหมดในการบวนการประรูปเมล็ดคอมม่าหิมพานต์

กระบวนการ	ผลิตภัณฑ์หลัก	ผลิตภัณฑ์รอง	ของเสีย
การทำความสะอาดขี้นตัน			เมล็ดฝ่อหิว
การทำความสะอาดขี้นตัน			ผิดปกติ
การทำความสะอาด			
การปรับปรุงความชื้น			
การทำให้สุก	น้ำมัน CNSL		
การทำความสะอาดครั้งที่สอง	น้ำมัน CNSL		
การทำความสะอาดหกมี			
การทำความสะอาดครั้งที่ 2			
การทำเทาเปลือกนอก		เปลือกนอก	
การทำเยก			
การทำคุณภาพขี้นตัน			
การทำแห้ง			
การทำเทาเยื่อห้มเนื้อในเมล็ด		เยื่อห้มเนื้อในเมล็ด	
การทำคุณภาพ	เยื่อในเมล็ด	เยื่อในเมล็ด	เยื่อในเมล็ด
การทำประปารูปใหม่			
การทำกรด			

ที่มา : Ohler (1979)

ครั้งอาจมีก้อนหิน เศษไม้แหลมอื่นๆปะปนมา การแยกลิ่งปลอกปลอมออกจากเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์อาจใช้ Preforate drum ลิ่งปลอกปลอมที่มีขนาดใหญ่อาจกำจัดออกโดยใช้มือขยับ ส่วนฝุ่นและหารายเล็กๆ จะถูกกำจัดออกในขั้นตอนการปรับปริมาณความชื้น

2) การคัดขนาด (Calibration)

เนื่องจากเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์มีหลายขนาด จะนำไปปรับปริมาณความชื้นหรือคั่วรวมกันไม่ได้ จึงจำเป็นต้องมีการคัดขนาด ซึ่งจำเป็นต้องคัดขนาดออกหลักๆ โดยปกติ มักจะคัดขนาดเป็น 3 กลุ่ม เก็บที่ในการคัดขนาดคือ ความกว้างและความยาวของเมล็ด (ไม่มีจากราดความยาว)

3) การปรับปริมาณความชื้น (Humidifying or conditioning)

ก่อนกระบวนการทำให้สุก ควรปรับปริมาณความชื้นให้ได้ประมาณ 16 เปอร์เซนต์ มาตรฐานแห่ง เนื้อปริมาณความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์สูงขึ้น เนื้อในเมล็ดจะอ่อนหัวซึ่งจะช่วยลดการการแตกหักในขั้นตอนการการเทาเปลือก และการเกิดสีผิดปกติ (Soorching) ในขั้นตอนการทำให้สุก อย่างไรก็ตามขั้นตอนนี้ไม่ควรปรับปริมาณความชื้นให้สูงเกินไป ไม่ควรใช้อุณหภูมิสูงเกินกว่า 30 องศาเซลเซียล มิดนันแทนนิน (Tannin) ซึ่งอยู่ที่เยื่อหุ้มเมล็ดจะละลายหน้าและซึมผ่านเข้าไปในเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ได้ อาจเป็นสาเหตุให้เกิดปฏิกิริยาสีฟ้า (Blueish colour reaction)

การปรับปริมาณความชื้นเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์มีหลายวิธี วิธีที่ง่ายที่สุดคือ การใส่เมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ในกล่องซึ่งวางบนพื้น แล้วพรมน้ำเป็นรายๆ ตัวความชื้นจะแพร่กระจาย เอียงเพื่อให้น้ำไหลออกได้สะดวก จากนั้นคลุมด้วยผ้า เก็บเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ไว้ในกล่องนี้เป็นเวลา 1-2 วัน ก่อนจะนำไปใช้ในขั้นตอนต่อไป หรืออีกวิธีหนึ่งคือ การจุ่มเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ลงในถังบรรจุน้ำ หลังจากนั้นถ่ายน้ำออก น้ำจะถูกปล่อยออกทางรูท่ออยู่ตัวกล่อง การนำเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์มาผ่านไอน้ำเป็นรายๆ เวลา 8-10 นาที ก็เป็นวิธีการหนึ่งที่ใช้ปรับปริมาณความชื้น วิธีนี้ทำได้รวดเร็วและมีประสิทธิภาพสูง

4) การทำให้สุก (Roasting)

รายแรกจะใช้กระทะเจาะรู (Open pan) ค่าวาเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ ใช้ไม้เป็นเชื้อเพลิง เป็นไฟจะล้มผ้าลับกับเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์โดยตรง น้ำมันที่เปลือกจะออกมากลุกคิดไฟ บางส่วนก็ไหลออกทางรูกระทะออกไป ควันที่เกิดจากการลุกไฟมีสารที่ทำให้เกิด

การระคายเคืองจึงควรระวัง ควรค่าว่าให้ลมมีความอหัวทั้งภายนอก ต่อมาก็ให้ลมพัดดูดไปเล็กน้อย หลังจากนั้นเทาเมล็ดคมม่วงหิมพานต์ลงบนพื้นแล้วปล่อยให้เย็น ในปี 1932 มีการปรับปรุงการตัวเมล็ดคมม่วงหิมพานต์โดยค่าว่าใน Drum roasting ชิ้งเครื่องมืออุ่นลักษณะการนึ่งหิมพานต์โดยใช้ไฟเผา 0.5 เมตร เส้นผ่าศูนย์กลาง 1 เมตร วางเครื่องมือนี้เหนือเตาให้ความร้อน เมล็ดคมม่วงหิมพานต์จะถูกป้อนเข้ามาทางด้านบนของเครื่อง เมล็ดจะถูกเผาเมื่อเคลื่อนที่ผ่านกระบวนการนึ่งหิมพานต์ด้านล่างของเครื่อง เมื่อค่าว่าได้แล้วจากนั้น จึงลเปรย์น้ำลงมา วิธีนี้ไม่สามารถนำน้ำมัน CNSL มาใช้ใหม่ได้

ปี ค.ศ. 1935 มีการใช้วิธีการใหม่ในการค่าว่าเมล็ดคมม่วงหิมพานต์โดย Hot oil bath วิธีนี้ทำโดยนำเมล็ดคมม่วงหิมพานต์ที่ปรับความชื้นแล้วใส่ในตากร้าช่องทำด้วยตะแหนงกรง ลวก จากนั้นจุ่มตะกร้าลงในถังที่บรรจุน้ำมัน CNSL ชั้งมีอุ่น度 170-200 องศาเซลเซียล เป็นเวลา 90 วินาที เวลาและอุณหภูมิอาจแตกต่างกันไปจากเดิมเล็กน้อย เนื่องจากเมล็ด คมม่วงหิมพานต์มีขนาดต่างกัน ด้านล่างของตากร้าควรเป็นลวดแหลมเหลลาม ช่องทันท่อน้ำมัน CNSL ที่มีอุ่น度สูง ในระหว่างการทำงานอย่างต่อเนื่องเมล็ดคมม่วงหิมพานต์จะถูกส่งผ่าน น้ำมัน CNSL ชั้งร้อนจัดด้วยสายพาน ความเร็วของการเคลื่อนที่จะถูกปรับให้เหมาะสม ประมาณครึ่นน้ำมัน CNSL ต่อเมล็ดคมม่วงหิมพานต์ อยู่ในช่วง 30 ต่อ 1 ถึง 50 ต่อ 1 หากปริมาณน้ำมัน CNSL มากเกินไปจะถูกปล่อยออกทางท่อ ปริมาณน้ำมัน CNSL ที่ได้โดยวิธีนี้ ประมาณ 6-8 เปอร์เซนต์ น้ำมัน CNSL ที่อยู่ใน Hot oil bath ควรได้รับการคน ตลอดเวลาเพื่อป้องกันการเกิดความร้อนบริเวณห้องรีเวตต์ให้สูงเกินไปและป้องกันกระบวนการ การเกิดไฟลีเมื่อไรเช่นนี้ ข้อได้เปรียบของวิธีนี้คือ การค่าว่าเกิดขึ้นได้อย่างทั่วถึงทุกตำแหน่ง ในภาชนะและได้เมล็ดคมม่วงหิมพานต์ลีบขาว นั่นคือวิธีนี้ป้องกันเมล็ดคมม่วงหิมพานต์หลังการทำให้สูญเสียความชื้นจากการรีดต่อไป

5) การลดอุณหภูมิและการกำกับความสะอาดครั้งที่สอง (Cooling and second cleaning)

เมื่อเมล็ดคมม่วงหิมพานต์ถูกจุ่มลงใน Hot oil bath น้ำมัน CNSL ยังติดอยู่ที่เปลือกหุ้มขึ้นนอกรอเพื่อป้องกันหรือหลีกเลี่ยงการปนเปื้อนน้ำมัน CNSL กับเนื้อในเมล็ดคมม่วงหิมพานต์ควรจะห่วยแยกเอาหัวมันที่ติดอยู่ออกไว้ ในระหว่างการห่วยแยกอาจให้ความร้อนเพื่อกำให้น้ำมันหลุดออกจากเปลือกได้ง่ายขึ้น แต่อุณหภูมิไม่ควรสูงเกินไป มิดนี้จะทำ

ให้สิ่งของเมล็ดพืชปกติ หลังจากแยกห้ามัน CNSL ออกแล้วจึงลดอุณหภูมิโดยการเป่าอากาศผ่าน อิควิวัตชันนิคิอ การผ่านเมล็ดพืชม่วงหิมพานต์ไปผสมกับ Saw dust ซึ่งอยู่ในครัวมี

6) การคัดข้าตครั้งที่ 2 (Second cleaning)

ก่อนการกราฟทางเปลือกเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ ควรจะคัดข้าตออกเป็นกลุ่ม 5-7 กลุ่ม เนื่องจากเครื่องกราฟทางเปลือกจะทำงานเฉพาะเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ที่มีขนาดไม่แตกต่างกันมากนัก หากใช้เมล็ดข้าตไม่ตรงกับเครื่องกราฟทางจะทำให้กราฟทางยากและมีเบอร์เซนต์แตกหักสูง

7) การกราฟทางเปลือก (Shelling)

การกราฟทางเปลือกจัดเป็นขั้นตอนที่เป็นปัจจัยหลักของการบวนการแปรรูปเมล็ดม่วงหิมพานต์ การบวนการกราฟทางเปลือกด้วยมือทำโดยวางเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ลงบนพื้นที่มีลักษณะเป็นแผ่นๆ จากนั้นใช้มือทุบเบา ๆ เนื่องจากห้าม CNSL บางส่วนยังคงหลงเหลืออยู่ในเปลือกเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ ผู้กราฟทางเปลือกจะต้องป้องกันโดยการใส่ถุงมือโดยเด็ดขาด คุณงานสามารถกราฟทางเปลือกเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ออกภายในเวลา 6 วินาทีต่อเมล็ด ในวัน (เวลาทำงาน 8 ชั่วโมง) สามารถกราฟทางเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ได้ 4800 เมล็ด หรือปีรษมาส 5 กิโลกรัม สำหรับผู้ที่ชำนาญแล้วสามารถกราฟทางเปลือกได้วันละ 21 กิโลกรัมเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ตัน หรือปีลช 7 ตัน

ในประเทศราชอาชีล มีการกราฟทางเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์โดยใช้เครื่องมือช่วยมาเป็นระยะเวลาหนึ่ง ทำโดยการใช้ใบมีดคุชชิงจะโค้งตามรูปร่างของเมล็ด เมื่อใบมีดถูกกดลงมาบนเมล็ดทึบสองข้างโดยใช้เท้าช่วย เปลือกจะถูกผ่าโดยรอบแท้ไม่ถูกเนื้อในเมล็ด คุณงานอีกคนหนึ่งจะเป็นผู้แยกเอาเปลือกออกอีก ตั้งนี้ต้องใช้คนงาน 2 คนต่อเครื่องกราฟทางเปลือกเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ 1 เครื่อง สามารถกราฟทางเนื้อในเมล็ดได้ 15 กิโลกรัมต่อวัน ซึ่งวิธีนี้จะให้ปริมาณเนื้อในเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์เท่ากับการกราฟทางด้วยมือ

8) การแยก (Separation)

หลังจากกราฟทางเปลือกเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์แล้ว มีบางส่วนของเปลือกที่ติดมากับเนื้อในเมล็ด หรือมีเมล็ดบางส่วนที่ไม่ได้กราฟทางเปลือกติดมาด้วย ตั้งนี้ต้องนำมาราบกราฟทางเปลือกใหม่ ในการแยกหินเปลือกเล็กๆ ออกจากเนื้อในเมล็ดคัดม่วงหิมพานต์ อาจใช้เครื่องเขย่า (shaker) และน้ำคลมเป่าออก น้ำยาไฮดรอเจนไนท์คือ การเอา

เมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ที่กราดเทาเปลือกไม่หมดออก ซึ่งมักใช้มือขยับออก ส่วนที่ถูกครัวจลอบหลัวถูกส่ายพาณลำาเลียงไปยังขันตอนต่อไป

9) การคัดคุณภาพขันตัน (Pre-grading)

ขันตอนนี้สามารถทำก่อนกราดเทาเพื่อให้สามารถทำโดยใช้เครื่องจักร คัดแยกเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ที่ลอกบุรี แล้วเนื้อในเมล็ดที่เมล็ดที่แตกหักออกไป หรือบางครั้งถ้าขนาดยังแตกต่างกันมากอาจต้องนำต่างๆ ลงในขันตอนนี้อีกครั้งเพื่อลดภาระการคัดขนาดคุณภาพในขันตอนสุดท้าย

10) กราดเทา (Drying)

เนื่องจากปริมาณความชื้นของเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์สูงกว่า 6 เปอร์เซนต์ จึงจำเป็นต้องมีการกราดเทาเพื่อป้องกันเชื้อราเจริญเติบโตและลักษณะมากกัดแทะและยังช่วยให้กราดเทาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดทำได้ง่ายขึ้น เนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ซึ่งมีเยื่อหุ้มอยู่จะถูกอบแห้งจนมีความชื้นสูดก้ำยเท่ากัน 3 เปอร์เซนต์มาตรฐานแห้ง ซึ่งที่ความชื้นนี้จะต้นมีผลให้เยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดสามารถกราดเทาออกได้ง่าย ไม่ควรอบแห้งเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์จนมีความชื้นน้อยเกินไป เพราะจะทำให้เปรอะแพร่แตกหักง่ายในการบวนการบรรจุขันตอนต่อไป

ลักษณะของตู้อบแห้งจะมีผลต่อการกราดเทาอย่างมาก ในกราดเทานั้นจะบรรจุเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ในถาด จากนั้นเกลี่ยให้เป็นชั้นบางๆ อุณหภูมิที่ใช้ในการกราดเทาก็คือ 70 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 6 ชั่วโมง ปัญหาที่สำคัญของขันตอนนี้คือ อุณหภูมิไม่สม่ำเสมอทำให้ต้องถอด หรือทิ้งตู้อบแห้ง ถ้าหากว่างไว้ด้านบนตู้อาจมีอุณหภูมิสูงกว่าถ้าหากทิ้งตัวล่าง เพราะฉะนั้นการทำให้ได้ผลิตภัณฑ์มีคุณภาพดีควรมีการลับสำหรับด้านบนของตู้อบแห้งไว้ล็อกบันหนัง

11) การกราดเทาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ (Peeling)

การแยกเอาเปลือกหุ้มเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ออกทำได้โดยใช้มีดที่ทำด้วยไม้ไผ่ การแยกควรแกะเบาๆ ไม่ให้ใบมีดไปกระทบเนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์อย่างแรง เพราะจะทำให้เนื้อในเมล็ดมีชำหินิ คุณภาพต่ำ คนงานหนึ่งคนสามารถกราดเทาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดได้ 10-12 กิโลกรัมต่อวัน การกราดเทาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดโดยใช้เครื่องจักรนี้ จะใช้มีดเป่า เนื้อในเมล็ดมอมม่วงหิมพานต์ที่ยังมีเยื่อหุ้มเมล็ดหลงเหลืออยู่จะใช้มือ

พยินออกหรือใช้เครื่องจักรอิเลคทรอนิกหรืออาจนำไปเป่าช้า

12) การคัดคุณภาพ (Grading)

หลังจากเอาเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ออกแล้ว ก็จะลำเลียงไปยังขั้นตอนของการคัดคุณภาพ ลิงแกรกที่กำกับการตัดขนาดด้วยเครื่องจักรอิเล็กทรัฟฟิค เพื่อแยกเอา เนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ที่มีขนาดเล็กกว่าออกไป การตัดขนาดครั้งสุดท้ายจะมีจาระ ทึบขนาดและลิ้นของเมล็ดด้วย ซึ่งขั้นตอนนี้จำเป็นต้องใช้คนงาน แม้ว่าขณะนี้จะมีเครื่อง Electronic sorting ก็ตาม เครื่องนี้สามารถแยกเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ที่มีสีน้ำเงิน ที่ไม่ใช้ลักษณะออกไปได้เก้านิ้น เครื่องมือนี้ราคาแพงมากและมีกิจลีบอย จึงแตกต่างจากผู้คัดคุณภาพที่มีปัจจุบันการนำมาเป็นเวลานาน สามารถคัดคุณภาพเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ได้โดยเฉลี่ย ๖๕ กิโลกรัมต่อวัน

13) การปรับปริมาณความชื้นใหม่ (Re-humidification)

ก่อนการบรรจุเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ จำเป็นต้องปรับปริมาณความชื้นอีกครั้งหนึ่งเพื่อให้ได้ความชื้นประมาณ ๕ เปอร์เซนต์มาตรฐานแห่ง มิดนันอาจทำให้แตกหักได้ง่าย เช่น ในขั้นตอนการนลึง การเก็บรักษา แม้ว่าในขณะทำการแยกเยื่อหุ้มเนื้อในเมล็ดออกและการคัดคุณภาพ จะมีการลดชั้นความชื้นปริมาณหนึ่ง แต่เนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ยังคงมีปริมาณความชื้นน้อยเกินไป จำเป็นต้องนำมาเก็บไว้ในที่มีการควบคุมความชื้น โดยจะเก็บไว้จนความชื้นของเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์เพิ่มขึ้นถึง ๕ เปอร์เซนต์

14) การบรรจุ (Packing)

การบรรจุที่ง่ายที่ทำกันในประเทศอินเดียเพื่อล้างออกไปยังสหราชอาณาจักรในการบรรจุในลังไม้มุงด้วยกระดาษหันสีพิมพ์ เนื่องจากเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์เหม็นหืนและขี้นราไಡง่าย เพราะฉะนั้นควรใช้ภาชนะที่สามารถกันความชื้นที่จะแพร่เข้าไปในภาชนะได้ ในช่วงของการบรรจุ เมื่อบรรจุเนื้อในเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์แล้วอาจจะดูออกจากถังหรือภาชนะเกือบหมด หรืออาจแทนที่ด้วยภาชนะบนไอออกไซด์ Shivasankar แหล่งศูนย์ (1975) : อ้างจาก Ohler (1979) ศึกษาการเก็บเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ดินและเมล็ด胚ม่วงหิมพานต์ที่อบแห้งแล้วที่อุณหภูมิห้อง (๑๖-๓๐ องศาเซลเซียส) และที่อุณหภูมิคงที่ ๓๗ องศาเซลเซียส พบว่า เมล็ดยังคงอยู่ในสภาพดีตลอดอายุการเก็บเป็นเวลา ๑ ปี ก็ในสภาพการเก็บที่บรรจุแล้วไม่บรรจุ ภาชนะบนไอออกไซด์ แต่ถ้าเมล็ด胚ม่วง

พิมพานห์ที่มีแมลงและไข่ของแมลง การเก็บภายน้ำกาการ์บอนไนโตรออกไซด์จะช่วยยับยั้งการเจริญเติบโตของแมลงได้

ประวัติผู้เขียน

ชื่อ นายกิตติวัฒน์ วงศ์พิศาล

วัน เดือน ปีเกิด ๓๐ มีนาคม ๒๕๑๓

วุฒิการศึกษา

วุฒิ

ชื่อสกานัน

ปีที่สำเร็จการศึกษา

วิทยาศาสตรบัณฑิต

มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

๒๕๓๕

(อุตสาหกรรมเกษตร)