

รายงานการวิจัย

เรื่อง

การใช้ Acetylene และ Ethylene เพื่อเร่งการร่วงของผลปาล์มจากพะสาย

Use of acetylene and Ethylene to stimulate fruit drop in oil palm

นายธีระพงศ์ จันทร์นิยม
 นายประภกิจ ทองคำ^{๖๐}
 นางอรภาณ จันทนฤกษ์
 ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ธีระ เอกสมกานเมธ์ นักวิจัยชั้นนำ - วิชช์

Order Key.....	5151.....
BIB Key.....	70015.....

เลขที่..... ๑๔๑๙๕. พ.๑๔ ๒๖๔

วันที่..... ๒๕๓๗ ๙ ๑

วันที่..... ๑/๗/๒๕๓๘

ได้รับทุนอุดหนุนการวิจัยจากกองทุน นอ. เพื่อวิจัยและพัฒนาภาคใต้
 มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ ประจำปี 2536

สารบัญ

	หน้า
กิจกรรมประจำตัว	I
บทคัดย่อ (ภาษาไทย)	II
บทคัดย่อ (ภาษาอังกฤษ)	III
สารบัญ	IV
สารบัญตาราง	V
สารบัญรูป	VI
สารบัญภาคผนวก	VII
 บทที่ 1 บทนำ	 1
ความเป็นมาของปัญหาและเหตุผลของการวิจัย	1
วัตถุประสงค์ของการวิจัย	8
คณะผู้ดำเนินการวิจัย	8
บทที่ 2 วัสดุและการวิจัย	9
วัสดุ : วัตถุศึกษาและสถานที่ทดลอง	9
: สารเคมี	9
: อุปกรณ์	9
วิธีวิจัย	
ขั้นตอนที่ 1 : การเตรียมแขวงปาล์ม	10
ขั้นตอนที่ 2 : การเตรียมสารเกิดกําช Ethylene และวิธีการบ่ม	10
ขั้นตอนที่ 3 : การเตรียมสารเกิดกําช Acetylene และวิธีการบ่ม	11
ขั้นตอนที่ 4 : การแยกผลปาล์มร่วงออกจากแขวงปาล์มหลังการบ่ม	11
บทที่ 3 ผลการวิจัย	19
บทที่ 4 สรุปและวิชาการ	28
เอกสารอ้างอิง	29
ภาคผนวก	30

สารบัญตาราง

	หน้า
ตารางที่ 1 จำนวนและกำลังการผลิตของโรงงานสักน้ำมันปาล์มในภาคใต้ ของประเทศไทย	2
ตารางที่ 2 ราคากลางว่างและปั๊มภาษีขายของห้างสรรพสินค้ามหิดล จำกัด ประจำปี 2536	3
ตารางที่ 3 ความถ้วนเฉลี่ยของการใช้ในกระบวนการ เมื่อเปรียบเทียบกับ Ethylene	6
ตารางที่ 4 ความเข้มข้นของ Ethylene ที่เหมาะสมสำหรับการบ่มในผลไม้ ชนิดต่างๆ	6
ตารางที่ 5 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนอัตราการร่วงของผลปาล์มที่บ่มแบบ ต่างๆ นาน 18 ชั่วโมง	21
ตารางที่ 6 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนอัตราการร่วงของผลปาล์มที่บ่มแบบ ต่างๆ นาน 36 ชั่วโมง	21
ตารางที่ 7 ค่าเฉลี่ยอัตราการร่วงของผลปาล์มที่บ่มแบบต่างๆ นาน 18 และ 36 ชั่วโมง	22
ตารางที่ 8 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนอัตราการเน่าของผลปาล์ม เมื่อบ่ม [*] นาน 18 ชั่วโมง	23
ตารางที่ 9 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนอัตราการเน่าของผลปาล์ม เมื่อบ่ม [*] นาน 36 ชั่วโมง	23
ตารางที่ 10 ค่าเฉลี่ยเบอร์เชินต์การเน่าของผลปาล์ม เมื่อบ่มนาน 18 และ 36 ชั่วโมง	24
ตารางที่ 11 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนเบอร์เชินต์กรดไขมันอิสระของกระบวนการ แบบต่างๆ เมื่อบ่มนาน 18 ชั่วโมง	25
ตารางที่ 12 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนเบอร์เชินต์กรดไขมันอิสระของกระบวนการ แบบต่างๆ เมื่อบ่มนาน 36 ชั่วโมง	25
ตารางที่ 13 ค่าเฉลี่ยเบอร์เชินต์กรดไขมันอิสระของกระบวนการบ่มแบบต่างๆ เมื่อบ่มนาน 18 และ 36 ชั่วโมง	26

สารบัญรูป

	หน้า
รูปที่ 1 ลักษณะของถ้วยปาร์ฟึ่งใช้ในการศึกษา	13
รูปที่ 2 แขนงปาร์ฟึ่งที่สับเสร็จแล้ว พร้อมที่จะใช้ในการทดลอง	13
รูปที่ 3 ส่วนประกอบของถ้วยปาร์ฟึ่ง	13
รูปที่ 4 ลักษณะของถ้วยปาร์ฟึ่งที่ใช้ในการทดลอง	14
รูปที่ 5 ตารางมีที่ใช้ในการบัน	14
รูปที่ 6 การจุ่มแขนงปาร์ฟึ่งในสารละลายที่ให้กำเนิดก๊าซ Ethylene	14
รูปที่ 7 แขนงปาร์ฟึ่งที่บรรจุในภาชนะบัน	15
รูปที่ 8 การต่อห้อส่งก๊าซ Acetylene ไปยังถังบัน	15
รูปที่ 9 การปลิดถูกปาร์ฟึ่งร่วง หลังจากบันเสร็จแล้ว	15
รูปที่ 10 ถูกปาร์ฟึ่งที่หลุดจากแขนงหลังการบัน	16
รูปที่ 11 แขนงปาร์ฟึ่งที่บันแล้วไม่หลุด	16
รูปที่ 12 ลักษณะของถ้วยปาร์ฟึ่งที่เน่าระหว่างการบัน	16
รูปที่ 13 เปรียบเทียบผลปาร์ฟึ่งร่วงกับแขนงปาร์ฟึ่ง ที่ถูกร่วงหมด	17
รูปที่ 14 เปรียบเทียบผลปาร์ฟึ่งร่วงกับแขนงปาร์ฟึ่ง ซึ่งถูกร่วงไม่หมด	17
รูปที่ 15 การทดสอบปาร์ฟึ่งก่อนนำไปพิบัติน้ำมัน	17
รูปที่ 16 ลักษณะของถ้วยปาร์ฟึ่งที่ทดสอบแล้ว พร้อมที่จะพิบัต้น้ำมัน	18
รูปที่ 17 เครื่องพิบัติปาร์ฟึ่ง	18
รูปที่ 18 น้ำมันปาร์ฟึ่งที่บันเสร็จแล้ว	18
รูปที่ 19 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิกายใน 36 ชั่วโมง เมื่อบันด้วย Calcium carbide โดยตรงในความเข้มข้นต่างๆ กัน	19
รูปที่ 20 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิกายใน 36 ชั่วโมง เมื่อบันด้วยก๊าซ Acetylene จาก Calcium carbide ในความเข้มข้นต่างๆ กัน	20
รูปที่ 21 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิกายใน 36 ชั่วโมง เมื่อบันด้วยสาร Ethylene ในความเข้มข้นต่างๆ กัน	20

สารบัญภาคผนวก

หน้า

ภาคผนวกที่ 1 รายชื่อ ที่อยู่ กำลังการผลิตและลักษณะงานสกัดน้ำมันปาล์ม ในภาคใต้ของประเทศไทย	30
ภาคผนวกที่ 2 วิถีการเกิด Ethylene (C_2H_4) จาก Linolenate, Ethanol, Alanine และ Glucose	36
ภาคผนวกที่ 3 ส่วนประกอบต่างๆ ของพะubber (โดยน้ำหนัก) ที่มีน้ำหนัก ระหว่าง 18-25 กิโลกรัม	38
ภาคผนวกที่ 4 ระดับความเป็นพิษของสาร โดยยาศพค่า LD ₅₀	39
ภาคผนวกที่ 5 คุณสมบัติทางฟิสิกาของก๊าซ ethylene	40

บทคัดย่อ

การเร่งผลปาร์มน้ำมันให้ร่วงจากทะลายสับที่มีขนาดใกล้เคียงกันโดยใช้ acetylene และ ethylene ในระดับความเข้มข้นและระยะเวลาการบ่มต่าง ๆ กัน โดยก๊าซ acetylene และ ethylene ได้จากการใช้ calcium carbide และ 2 - chloroethyl phosphonic acid (Ethepron) ตามลำดับ ผลการทดลองพบว่าภายหลังจากการบ่มทะลายสับนาน 36 ชั่วโมงในภาชนะที่ปิดสนิท ผลปาร์มได้ร่วงจากทะลายสับทั้งหมดโดยการใช้ calcium carbide โดยตรงที่ระดับความเข้มข้น 1.25 และ 1.50 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักทะลายสับ หรือโดยการใช้สารละลายน้ำ Ethepron ที่ระดับความเข้มข้น 200 และ 250 ppm. อายุการบ่มที่ตามที่ระดับความเข้มข้นและระยะเวลาในการบ่มนี้ พบว่า ผลปาร์มที่ได้จากการบ่มด้วย calcium carbide โดยตรงจะมีปริมาณกรดไขมันอิสระและการเน่าของผลอยู่ในเกณฑ์ที่สูง (ประมาณ 5 เปอร์เซ็นต์) เมื่อเปรียบเทียบกับการใช้สารละลายน้ำ Ethepron (ประมาณ 3.5 เปอร์เซ็นต์)

Abstract

Fruit abscission from the similar size of oil palm cutting bunches was stimulated with various concentrations of acetylene and ethylene and with varoius period of incubation. Acetylene and ethylene gas were liberated by reaction of the calcium carbide and 2-chloroethyl phosphonic acid (Ethepron), respectively. The results showed that after 36 hours of incubation in a closed container, total fruits detached from the cutting bunches were observed when the cutting bunches were treated directly with calcium cabide at 1.25 and 1.50 % of cutting bunches weight or were dipped in the 200 and 250 ppm Ethepron solution. In these conditions, free fatty acid content oil was generally higher when treated with calcium carbide (about 5%) compared when treated with Ethepron solution (about 3.5%). Similar effect was also found in percentage of fruit rot.

Keyword : Fruit abscission., acetylene, ethylene, calciumcarbide, 2 chloroethyl phosphonic acid (Ethephone), period of incubation, free fatty acid

บทที่ 1

บทนำ

ความเป็นมาของปัญหาและเหตุผลของการวิจัย การสกัดน้ำมันปาล์มดิบในประเทศไทย

ในปัจจุบันภาคใต้ของประเทศไทย มีพื้นที่ปลูกปาล์มน้ำมันประมาณ 1.3 ล้านไร่ ให้ผลผลิตประมาณ 1.5 ล้านตันทะลุรายสุดต่อปี ผลผลิตของปาล์มทั้งหมดจะถูกส่งไปยังโรงงานสกัดน้ำมันปาล์ม ซึ่งในปัจจุบันในงานสกัดน้ำมันปาล์มดิบในภาคใต้ จะกระจายอยู่ในจังหวัด ชุมพร, ภูรี, สุราษฎร์ธานี, ศรีสะเกษ และสงขลา มีกำลังการผลิตรวมประมาณ 337,909 ตันน้ำมันปาล์มดิบต่อปี

การสกัดน้ำมันปาล์มดิบในประเทศไทย มีกระบวนการสกัด 2 แบบ คือ

(1) กระบวนการการสกัดน้ำมันปาล์มดิบแบบดั้งเดิม (แบบดั้งเดิม)

กระบวนการการสกัดแบบนี้จะทำในโรงงานขนาดใหญ่ ซึ่งใช้เครื่องจักรและเทคโนโลยีนำเข้าจากต่างประเทศ ใช้เงินลงทุนต่อน้ำหนัก ต่อปีประมาณ 20-50 ล้านบาท ในปัจจุบันภาคใต้มีโรงงานสกัดลักษณะนี้จำนวน 18 โรงงาน มีกำลังการผลิตประมาณ 283,694 ตันน้ำมันปาล์มดิบต่อปี กระบวนการการผลิตเริ่มจากนำกะหลาวยาปาล์มน้ำมันด้วยไอน้ำที่อุณหภูมิระหว่าง 120-130 องศาเซลเซียส มีความดันประมาณ 45 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว เป็นเวลาสามนาที 45-60 นาที การคงกะหลาวยาปาล์มน้ำมันที่จะหยุดปฏิกิริยาไปใส่ชีสที่ทำให้การดูดน้ำมันอิสระในผลปาล์ม และทำให้ผลปาล์มอ่อนนุ่มง่ายต่อการดูดซับจากกะหลาวยา หะโลการที่มีเมล็ดกะหลาวยาน้ำไปป้อนเข้าเครื่องแยกผลปาล์มออกจากกะหลาวยา ผลปาล์มที่แยกออกมารดับกระถางน้ำนำไปย่อยด้วยเครื่องย่อยผลปาล์มเพื่อแยกเปลือกอกของผลปาล์ม (Pericarp) ออกจากเมล็ด ส่วนของเปลือกอกจะถูกนำไปเผาเครื่องทิ้งเพื่อแยกน้ำมันออก มา น้ำมันที่ได้จะถูกนำไปเผาเครื่องให้ร้อนเพื่อทำความสะอาด และนำไปใช้ความร้อนต่อไปน้ำมันที่ได้นี้เป็นน้ำมันจากเปลือกอก (Crude Palm Oil-CPO) ส่วนเมล็ดในปาล์มซึ่งถูกแยกเปลือกออกแล้วจะถูกนำมาอบให้แห้งแลบขึ้นให้สะอาด จากนั้นจะถูกบรรจุเป็นถุงเปลือกอก ส่วนเนื้อในเมล็ดจะถูกทิ้งเป็นน้ำมันจากเมล็ดในปาล์ม (Crude Palm Kernel Oil-CPKO)

(2) กระบวนการหีบห่วน้ำมันแพลตฟอร์ม

กระบวนการสกัดน้ำมันปาล์มแบบนี้ใช้ผลปาล์มร่วงเป็นวัตถุดิบ เป็นโรงงานขนาดเล็ก ซึ่งในปัจจุบันในภาคใต้มีจำนวน 23 โรง มีกำลังการผลิตประมาณ 54,215 ตันน้ำมันปาล์มดิบต่อปี กระบวนการการผลิตเริ่มจากการนำผลปาล์มร่วงมาทำให้สุก ซึ่งอาจทำได้โดยการย่าง ซึ่งใช้อุณหภูมิ 180-200 องศาเซลเซียส ในการย่างจะใช้ลมร้อน

จากเดาพินเป้าโดยตรงเข้ากระบวนการย่างเป็นเวลาประมาณ 24 ชั่วโมง หรืออาจทำผลปาล์มให้สุกโดยการทอคผลปาล์มในน้ำมันปาล์มดิบ ซึ่งปัจจุบันทางโครงการส่งเสริมอุตสาหกรรมปาล์มน้ำมันขนาดเล็กอันเนื่องมาจากพระราชดำริ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ ได้พัฒนาระบบการทดลองผลปาล์มเป็นการทอคผลปาล์มภายใต้สภาพสุญญาการ ซึ่งทำให้น้ำมันที่สกัดมีคุณภาพดีขึ้น

หลังจากผลปาล์มสุกทำให้สุกแล้ว จะสุกนำเข้าเครื่องหิน น้ำมันที่ได้จากการหินจะผ่านเครื่องกรองเพื่อแยกสิ่งสกปรกออก แล้วจึงบรรจุลงถังเก็บต่อไป กระบวนการหินน้ำมันปาล์มนี้ จะได้น้ำมันปาล์มซึ่งเป็นน้ำมันผสมของน้ำมันเปลือกนอกและน้ำมันเมล็ดใน [CPO รวมกับ CPKO]

ตารางที่ 1 จำนวนและกำลังการผลิตของโรงงานสกัดน้ำมันปาล์มในภาคใต้ของประเทศไทย¹

จังหวัด	ลักษณะโรงงาน				รวม กำลังการผลิต (ตัน/ปี) ²	
	นึ่งทะลายปาล์ม		ย่างผลปาล์ม			
	จำนวน (โรงงาน)	กำลังการผลิต (ตัน/ปี) ²	จำนวน (โรงงาน)	กำลังการผลิต (ตัน/ปี) ²		
สุราษฎร์ธานี	3	101,800	2	6,600	108,400	
กระบี่	4	67,858	6	24,145	92,003	
ชุมพร	4	18,986	8	17,220	36,206	
ศรีสะเกษ	3	63,120	2	3,580	66,700	
สตูล	2	16,130	-	-	16,130	
สงขลา	2	15,800	5	2,670	18,470	
รวม	18	283,694	23	54,125	337,909	

1 : โรงงานสกัดน้ำมันปาล์มที่คาดหมายเบียนกับกระทรวงอุตสาหกรรม

2 : หน่วยกำลังการผลิต : ตันน้ำมันปาล์มดิบที่สกัดได้ต่อปี

ที่มา: ข้อมูลสำรวจจากอุตสาหกรรมจังหวัดในภาคใต้ (รายละเอียดในภาคผนวก)

เหตุจูงใจในการทำผลปาล์มร่วง

การที่เกษตรกรนิยมทำผลปาล์มร่วงซึ่งหน่วยเนื้องจากสาเหตุหลายประการ คือ

(1) ตลาดและราคา เนื่องจากผลปาล์มร่วงมีตลาดรองรับมากกว่าปาล์มทะลาย เพราะสามารถใช้เป็นวัตถุดินในโรงงานสกัดน้ำมันปาล์มทั้ง 2 แบบ นอกจากนั้น ราคาถูกกว่าจะสูงกว่าทะลาย จากการศึกษาการเปลี่ยนแปลงราคาในช่วงปี 2536 ของ สมการณ์นิคมอ่าวลึก จำกัด จังหวัดระบี พนวาราคาปาล์มทะลาย จะอยู่ระหว่าง 1.46 ถึง 2.84 บาทต่อกิโลกรัม โดยราคาเฉลี่ยเท่ากับ 1.82 บาทต่อกิโลกรัม ในขณะที่ราคากลับปาล์มร่วงมีราคาระหว่าง 2.03 บาทต่อกิโลกรัม ถึง 4.90 บาทต่อกิโลกรัม โดยราคาเฉลี่ยเท่ากับ 2.73 บาทต่อกิโลกรัม เมื่อดูถึงค่าเฉลี่ยของความแตกต่าง ของราคากลับปาล์มร่วง กับปาล์มทะลายพบว่า ผลปาล์มร่วงจะมีราคาสูงกว่าปาล์มทะลายประมาณกิโลกรัมละ 0.91 บาท

ตารางที่ 2 ราคากลับปาล์มร่วงและปาล์มทะลาย ของสมการณ์นิคมอ่าวลึก จำกัด
ประจำปี 2536

เดือน	ราคากลับปาล์มทะลาย (บาท/กก.)	ราคากลับปาล์มร่วง (บาท/กก.)	ค่าความแตกต่าง (บาท/กก.)	เบอร์เซนต์ เพิ่ม
มกราคม	2.84	4.90	2.06	72.53
กุมภาพันธ์	2.42	4.03	1.61	66.53
มีนาคม	1.89	3.03	1.14	60.32
เมษายน	1.78	2.80	1.02	57.30
พฤษภาคม	1.72	2.69	0.97	56.39
มิถุนายน	1.60	2.10	0.50	31.25
กรกฎาคม	1.60	2.12	0.52	32.50
สิงหาคม	1.60	2.20	0.60	37.5
กันยายน	1.69	2.40	0.71	42.01
ตุลาคม	1.46	2.03	0.57	39.04
พฤศจิกายน	1.59	2.09	0.50	31.45
ธันวาคม	1.63	2.35	0.72	44.17
เฉลี่ย	1.82	2.73	0.91	47.56

(2) ขนาดส่วนปาร์เมและสภาวะทางเศรษฐกิจของกิจกรรมป่าไม้: จากการศึกษาโครงการ การศึกษาชนิดและระดับปัจจัยกำหนดผลผลิตปาร์เมน้ำมันปี 2536 พบว่าเกษตรกรซึ่งมีสวนที่มีขนาดเล็กกว่า 50 ไร่ ซึ่งกิจกรรมต่ำนี้มีประมาณ 3,746 สวน มีพื้นที่รวมประมาณ 175,345 ไร่ สภาวะทางเศรษฐกิจไม่ดีนัก ส่วนใหญ่จะไม่มีพาหนะในการบรรทุกภัณฑ์ปาร์เมส่วนรับส่งโรงงาน ดังนั้น การนำผลปาร์เมร่วงจะเป็นการเพิ่มภาระค่าใช้จ่ายที่จะมีการจำหน่าย

(3) มาตรฐานการซื้อขายปาร์เมของโรงงาน : โดยปกติทางโรงงานจะกำหนดค่าขายต่ำกว่า 15 กิโลกรัม กรณีที่ขายมีขนาดเล็ก ทางโรงงานจะตัดราคา 5 เปอร์เซ็นต์ของราคาก่อตัว ดังนั้นในปาร์เมที่เพิ่งได้รับผลผลิต (อายุ 3-4 ปี) ซึ่งมีขนาดขายเล็ก ไม่ได้มีมาตรฐานของโรงงาน การนำผลปาร์เมร่วงเพื่อจำหน่ายได้ราคาที่ต่ำกว่า

การทำผลปาร์เมร่วงในอดีต

จากเหตุจุดไฟโดยสรุปทั้ง 3 ข้อในข้างต้น กิจกรรมในอดีตได้นำผลปาร์เมร่วงจำหน่ายให้กับโรงงานซึ่งทำได้ 2 วิธี

(1) เริ่มขายปาร์เมมาตรฐานไว้ วนน้ำและคลุนคายกระสอบ ทิ้งไว้ประมาณ 2 วัน จึงย้ายกองทะลายปาร์เม ซึ่งจะมีผลปาร์เมบางส่วนหลุดร่วงออกมานะ จากนั้นจะแยกผลปาร์เมร่วงออกมานะ ส่วนทะลายปาร์เมที่ผลร่วงไม่หมดจะนำมาสูบงอกใหม่ และย้ายกองอีกครั้งจนกระทั่งผลปาร์เมร่วงหมด วิธีนี้จะใช้เวลานาน 6-7 วัน

(2) ตับทะลายปาร์เมเป็นแผ่นๆ อยู่ๆ สูบงอกไว้ 2-3 วัน แล้วจึงแยกผลปาร์เมที่ร่วงออก ส่วนที่ยังไม่ร่วงอาจใช้แรงงานปลิดอกได้ กรณีที่ถูกไม่ร่วงจากแผ่นจะสูบไว้ใหม่

อย่างไรก็ตามการทำผลปาร์เมร่วงทั้ง 2 วิธี จะใช้เวลานานทำให้ผลปาร์เมบางส่วนเน่าเสีย นอกเหนือนั้นจะทำให้ค่าของผลไม้ลดลงในผลปาร์เมสูงขึ้น ซึ่งทำให้น้ำมันมีคุณภาพดี

การใช้สารเร่งการสุกของผลไม้

การหลุดร่วงของผลปาร์เมจากทะลายจะเกิดขึ้นเมื่อผลปาร์เมสุกเต็มที่แล้ว ในผลไม้ทั่วไป เมื่อเข้าระยะการสุก จะมีอัตราการหายใจที่แตกต่างกัน จากลักษณะของอัตราการหายใจสามารถจำแนกการสุกของผลไม้ได้ 2 ประเภท คือ

1) ผลไม้ที่มีการหายใจสูง ผลไม้พากนี้สามารถนำผลแก่เติมที่แล้ว นานบ่นให้สุกได้รวดเร็วขึ้น เช่น กล้วย ละมุน ทุเรียน มะม่วง เป็นต้น

2) ผลไม้ที่มีการหายใจต่ำ ผลไม้พวงนี้ไม่สามารถนำผลแก่นมาบ่มให้สุกได้ เช่น สับปะรด เงาะ

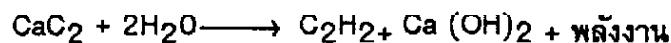
การสุกของผลไม้เกิดขึ้นได้เมื่อผลไม้แก่จัด เมื่อเข้าระบบการสุกจะมีการ สร้าง Ethylene ขึ้น ภายในผล และจะตุนให้ผลไม้สุก ดังนั้นหากมีการบ่มผลไม้ที่แก่เดิมที่ แล้ว จะทำให้สามารถเร่งกระบวนการสุกของผลไม้ได้เร็วกว่าธรรมชาติ อย่างไรก็ตามการบ่ม เพื่อเร่งการสุกของผลไม้จำเป็นต้องมีสภาพแวดล้อมที่เหมาะสมดังนี้

1) อุณหภูมิ : ภายในภาชนะบ่มจะต้องมีอุณหภูมิสูงพอ เพื่อให้มีการสร้าง Ethylene ได้ ดังนั้นภาชนะบ่มควรจะห่อหรือคลุม เพื่อรักษาอุณหภูมิและป้องกันการ กระจายของ Ethylene จากผลไม้

2) ปริมาณอ๊อกซิเจน : ในกระบวนการบ่มจำเป็นต้องมีปริมาณอ๊อกซิเจนเพียงพอ เพื่อให้เกิดปฏิกิริยาการหายใจของผลไม้ ซึ่งจะได้ผลลัพธ์ สำหรับใช้ในกระบวนการ การสร้าง Ethylene

3) การใช้สารเคมีที่ให้กําช Ethylene : ในทางการค้าจะมีร่องๆ เช่น Ethrel, Folrel, CEPA, CEPHA. ซึ่งสารเหล่านี้จะให้กําเนิดกําช Ethylene ซึ่งจะไปช่วยเร่ง การสุกของผลไม้ แต่ยังไงก็ตามการใช้สารดังกล่าว ควรระวังในระดับความเข้มข้นที่ใช้ เพราะถ้าใช้ในความเข้มข้นที่สูงเกินไปจะยันยั้งการสุกของผลไม้ และทำให้เนื้อเยื่อตาย นอกจากนั้น สารดังกล่าวอย่างจัดเป็นสารที่เป็นพิษเล็กน้อย (Slightly toxic) คือมีค่า LD₅₀ เท่ากับ 4,229 มก./กก. (รายละเอียดภาคผนวกที่ 4) แต่ยังไงก็ตามยังไม่มีข้อมูล ยืนยันว่าการใช้สารดังกล่าวในการบ่มผลไม้จะเกิดอันตรายต่อผู้บริโภค จากการทดลองกับ สัตว์พบว่า ร่างกายของสัตว์จะสามารถขับสารนี้ออกนำไปโดยอัตโนมัติ โดยเหลือคงค้างใน ร่างกายที่ต่ำกว่า 1 เปอร์เซนต์ ค้างภายในเวลา 72 ชั่วโมง

4) การใช้สารอื่นที่มีสมบัติคล้าย Ethylene การใช้สารอื่นที่มีสมบัติคล้าย Ethylene : สารที่นิยมใช้ ได้แก่ Acetylene ซึ่งสามารถกระตุนให้มีการสร้าง Ethylene ขึ้น ภายในผล การสร้าง Acetylene จะทำได้โดยใช้ Calcium carbide ตั้งอยู่ในรูปของแมงฟ้า เมื่อ ทำปฏิกิริยากับน้ำจะเกิดกําช Acetylene ดังสมการ



5) การใช้สารเคมีอื่นๆ ได้แก่ Propylene, Vinyl chloride, Carbon monoxide และ 1 - Butene

ตารางที่ 3 ความสามารถของสารที่ใช้ในการบ่ม เมื่อเปรียบเทียบกับ Ethylene

Compound	Relative activity (moles/unit effectiveness)
Ethylene	1
Propylene	130
Vinyl chloride	2,370
Carbon monoxide	2,900
Acetylene	12,500
1-Butene	140,000

ที่มา : Kader A.A. และคณะ (1985)

การใช้สารเร่งการร่วงของผลป่าล้มจากภายนอก

ในอดีตยังไม่มีรายงานการใช้ Ethylene ใน การเร่งการสุกของผลป่าล้ม ในขณะที่ Acetylene มีการใช้อยู่บ้าง แต่ยังไม่ทราบความเข้มข้นที่แน่นอน แต่อย่างไร ก็ตามสารดังกล่าวที่ ได้ถูกนำมาใช้ในการบ่มผลไม้ต่างๆ ในอัตราความเข้มข้นที่แตกต่างกัน ดังตารางที่ 4

ตารางที่ 4 ความเข้มข้นของ Ethylene ที่เหมาะสมสำหรับการบ่มในผลไม้ชนิดต่างๆ

Fruit	Concentration (ppm)
Avocado (var. Choquette)	0.1
Banana (var. Gros Michel)	0.1-1
(var. Lacatan)	0.5
(var. Silk fig)	0.2-0.25
Cantaloupe (var. P.M.R. No. 45)	0.1-1.0
Honeydew melon	0.3-1.0
Lemon (var. Fort Meyers)	0.1
Mango (var. Kent)	0.04-0.4
Orange (var. Valencia)	0.1
Tomato (var. VC-243-20)	0.5

ที่มา : Kader A.A. และคณะ 1985

สำหรับปาล์มน้ำมัน ซึ่งเป็นพืชที่มีอัตราการหายใจต่อน้ำหนักต่าในระหว่างการสุก ดังนั้นการนำกะลายกะปัล์มน้ำมัน จึงจำเป็นต้องเลือกใช้กะลายที่สุกเต็มที่แล้ว คือ ใช้กะลายที่มีผลปาล์มน้ำ 3-10 ผล ต่อกะลาย ซึ่งกะลายที่มีลักษณะดังกล่าวนี้ผลปาล์มน้ำสามารถร่วงได้เองตามธรรมชาติ แต่ต้องใช้เวลานาน 4-5 วัน จึงจะร่วงหมดกะลาย ซึ่งทำให้มีกรดไขมันอิสระเกิดขึ้นสูง ดังนั้นการบ่มกะลายปาล์มน้ำ เพื่อให้ได้ผลปาล์มน้ำ จึงเป็นการเร่งการสุกของผลปาล์มน้ำ ซึ่งติดอยู่กับแขนงด้านในของกะลายปาล์มน้ำสุกและร่วงพร้อมกับกะลาปาล์มน้ำ ซึ่งอยู่บริเวณภายนอกกะลาย

ในการบ่มกะลายปาล์มน้ำโดยใช้ Ethylene และ Acetylene นั้น สารดังกล่าวจะไปกระตุ้นให้มีการร่วง Ethylene จากภายในผลปาล์มน้ำโดยผ่านกระบวนการทางชีวเคมี ซึ่งอาจใช้ Linolenate, Ethanol, Alanine หรือ methionine เป็นสารตั้งต้นในการร่วง Ethylene (ภาคผนวกที่ 2) แต่อย่างไรก็ตาม ในการบ่ม จึงจำเป็นต้องคำนึงถึงสภาพแวดล้อมในการบ่มด้วย ซึ่งโดยปกติการใช้ Ethylene บ่มผลไม้ทั่วไป จะใช้อุณหภูมิของการบ่มระหว่าง 18-25 °C ความชื้นสัมพัทธ์ 90-95 เปอร์เซนต์ ความเข้มข้นของ Ethylene ระหว่าง 10-100 ppm. โดยใช้เวลาการบ่มระหว่าง 24 ถึง 72 ชั่วโมง

วัตถุประสงค์ของการวิจัย

1. เพื่อศึกษาผลของ Ethylene และ Acetylene ที่มีต่อการร่วงของผลปาล์ม
2. เพื่อศึกษาความเข้มข้นของ Ethylene และ Acetylene ที่เหมาะสม ซึ่งทำให้ผลปาล์มร่วงมากที่สุด
3. เพื่อศึกษาความเปลี่ยนแปลงของรคในมันอิสระในผลปาล์ม เมื่อบันดับ Ethylene และ Acetylene ในความเข้มข้นและเวลาที่แตกต่างกัน
4. เพื่อศึกษาผลตอบแทนทางเศรษฐกิจ เมื่อทำผลปาล์มร่วง โดยใช้ Ethylene และ Acetylene ในความเข้มข้นต่างๆ เปรียบเทียบกับการขยายปาล์มในรูปของทะล้ายปาล์ม

คณะกรรมการ

หัวหน้าโครงการ นายธีระพงษ์ จันทรานิยม วท.น.
(Mr. Teerapong Juntaraniyom)
ผู้วิจัยปาล์มน้ำมัน สำนักวิจัยและพัฒนา
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

ผู้ร่วมโครงการ

1. นายประ基ิ ทองคำ วท.บ.
(Mr. Prakit Tongkum)
ผู้วิจัยปาล์มน้ำมัน สำนักวิจัยและพัฒนา
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

2. นางอรวรรณ จันทนฤทธิ์ ศบ.
(Ms. Orawan Chuntanalurg)
สำนักวิจัยและพัฒนา
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

3. นายธีระ เอกสมทวนเมธุรี Ph.D.
(Theera Eksomtramage)
คณะทรัพยากรธรรมชาติ
มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์

บทที่ 2

วัสดุและการวิจัย

วัสดุ

วัสดุดิบและสถานที่ทดลอง

วัสดุดิบที่ใช้ในการวิจัย คือ อะลูมิเนียมซิงค์สูกเต็นท์โดยสังเกตจากการมีลักษณะ
3-10 ผล ต่อหะลาย น้ำหนักก่ออุ่นระหว่าง 18-25 กิโลกรัม / หะลาย โดยได้รับความสนใจสนับสนุน
จากวิทยาลัยเกษตรกรรมระดับ แต่วิทยาลัยเกษตรกรรมครอง ดำเนินการวิจัยที่วิทยาลัย-
เกษตรกรรมระดับและตรัง ระหว่างเดือนตุลาคม 2536 ถึงตุลาคม 2537

สารเคมี

- สารกำเนิดก๊าซ Acetylene : ใช้ Calcium carbide ซึ่งมีจำหน่ายในห้องคลัง
ที่นำไปเป็นตัวให้ก๊าซ Acetylene (รูปที่ 5)
- สารกำเนิดก๊าซ Ethylene : ใช้ 2-Chloroethyl phosphonic acid 10%
W/V PA (ชื่อสามัญ ethephon ชื่อการค้า อีเทฟ론) (รูปที่ 5)
- สารเคมีสำหรับวิเคราะห์ค่ากรดในน้ำอิสระ ได้แก่
 - Ethyl alcohol 95%
 - Phenolphthalein indicator solution 1% in 95% alcohol
 - Sodium hydroxide solution

อุปกรณ์

- อุปกรณ์สับอะลูมิเนียม ให้ได้ขนาดปานกลาง
- ถังขนาด 50 ลิตร พร้อมฝาปิด
- ท่อยางขนาด 0.5 ซม.
- ตะเกียงก๊าซสำหรับใส่ Calcium carbide
- กระดาษสำหรับทดสอบปานกลาง
- เครื่องหีบผลปานกลางแบบเกลียวเดียว (ระบบได้หัว)
- เทอร์โมมิเตอร์
- Flask ขนาด 250 cc.
- Beaker ขนาด 250 cc.
- Buret

วิธีวิจัย

ในการดำเนินการวิจัยประกอบด้วย

1. ผลกระทบความเข้มข้นและเวลาในการบ่มแข็งป้าล์มโดยใช้ก๊าซ Ethylene
2. ผลกระทบความเข้มข้นและเวลาในการบ่มแข็งป้าล์มโดยใช้ก๊าซ Acetylene
3. ปริมาณของกรดไขมันอิสระที่เกิดขึ้นในการบ่มแบบต่าง ๆ
4. ผลกระทบทางทางเศรษฐกิจในการทำป้าล์มร่วง

ขั้นตอนในการดำเนินการวิจัยมีดังนี้

แผนการทดลอง

วางแผนการทดลองแบบ Randomized complete block design. จำนวน 4 ชั้น ในแต่ละชั้นประกอบด้วย 18 สิ่งทดลอง โดยแบ่งสิ่งการทดลองออกเป็น 3 กลุ่มใหญ่ๆ คือ

1. ใช้ Calcium carbide บ่มโดยตรง โดยใช้ระดับ 6 ระดับ คือ 0.25, 0.50, 0.75, 1.00, 1.25 และ 1.50 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแบบ
2. ใช้ก๊าซ Acetylene จาก Calcium carbide โดยใช้ระดับ 6 ระดับ ตามระดับที่ใช้ในข้อ 1
3. ใช้ Ethepron ซึ่งเป็นสารตั้งต้นในการให้ก๊าซ Ethylene โดยใช้ระดับ 6 ระดับ

การเตรียมแข็งป้าล์ม

- เลือกหะลายป้าล์มที่มีน้ำหนักประมาณ 15-25 กิโลกรัม มีผลสุกสมบูรณ์ โดยแต่ละหะลาย จะมีความไม่ถูกเคียงกันมากที่สุด (รูปที่ 1)
- สับแข็งหะลายออกจากแกนหะลาย ในขั้นตอนนี้จะมีลูกป้าล์มนบางส่วนจากแข็งหะลายหลุดออกมา หลังจากสับแข็งหะลายแล้ว ส่วนของหะลายป้าล์มจะประกอบด้วย 3 ส่วน คือ (1) แกนหะลาย (2) แข็งหะลาย (3) ผลป้าล์มร่วง (รูปที่ 2,3)
- เลือกแข็งหะลายที่ยังมีลูกศิริอยู่อย่างสมบูรณ์ เพื่อใช้ในการทดลองต่อไป (รูปที่ 4)
- บรรจุแข็งหะลายลงในภาชนะที่ใช้ในการบ่ม (รูปที่ 7)

การเตรียมสารเกิดก๊าซ Ethylene และวิธีการบ่ม

ในการทดลองใช้ 2-Chloroethyl phosphonic acid 10% W/V (เอธีฟอน 4 ชื่อสามัญ Ethepron) เป็นสารกำเนิดก๊าซ Ethylene ในการทดลองใช้ 2-chloroethyl phosphonic acid 6 ระดับ ความเข้มข้น คือ

ความเข้มข้น 10 ppm เตรียมโดย ใช้ Ethephon 1 cc. ละลายน้ำ 10 ลิตร

..	50 ppm	..	5 cc.	..	10 ..
..	100 ppm	..	10 cc.	..	10 ..
..	150 ppm	..	15 cc.	..	10 ..
..	200 ppm	..	20 cc.	..	10 ..
..	250 ppm	..	25 cc.	..	10 ..

จุ่นแขนงทະถายปาร์ส์นในความเข้มข้นต่าง ๆ ตามแบบของการทดลอง (รูปที่ 6)

แล้วใส่ในถังบ่ม ปิดฝาถังให้สนิท

ช่วงเวลาการบ่มศึกษาใน 2 ระดับ คือ 18 และ 36 ช.ม.

การเตรียมสารเกิดก๊าซ Acetylene และวิธีการบ่ม

ใช้ Calcium carbide เป็นสารให้ Acetylene โดยศึกษา 6 ระดับของน้ำหนักของ Calcium carbide เปรียบเทียบเป็นเปอร์เซ็นต์กับน้ำหนักแขนงปาร์ส์นซึ่งบ่ม ดังนี้

- ใช้ Calcium carbide 0.25 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแขนงปาร์ส์น
 - ใช้ Calcium carbide 0.50 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแขนงปาร์ส์น
 - ใช้ Calcium carbide 0.75 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแขนงปาร์ส์น
 - ใช้ Calcium carbide 1.00 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแขนงปาร์ส์น
 - ใช้ Calcium carbide 1.25 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแขนงปาร์ส์น
 - ใช้ Calcium carbide 1.50 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักแขนงปาร์ส์น
- ในการใช้ Calcium carbide บ่มทະถายจะทำได้ 2 วิธี คือ

(1) ใช้ Calcium carbide บคละเอียด ตามอัตราที่ทดลอง โรยลงบนแขนงปาร์ส์นซึ่งบรรจุในถังบ่มโดยตรง

(2) ใช้ Calcium carbide ใส่ในภาชนะกำเนิดก๊าซ (ในการทดลองใช้ตะเกียง ก๊าซ) มีห่อส่งก๊าซไปยังภาชนะบ่ม (รูปที่ 8)

ช่วงเวลาการบ่มศึกษาใน 2 ระดับ คือ 18 และ 36 ช.ม. เช่นเดียวกับการใช้ Ethylene

การแยกผลปาร์ส์มร่วงออกจากแขนงปาร์ส์มหลังการบ่ม

หลังจากบ่มแขนงปาร์ส์มตามเวลาที่กำหนดแล้ว แยกผลปาร์ส์มจากแขนงโดยใช้มือ ส่วนหัวผลปาร์ส์มที่ร่วงสามารถแกะออกได้โดยง่าย (รูปที่ 9, 10) ส่วนผลปาร์ส์มที่ไม่ร่วงยังคงติดอยู่กับแขนงปาร์ส์ม ซึ่งไม่สามารถแกะออกได้ (รูปที่ 11)

การทดสอบปาล์มและหินสกัดน้ำมันปาล์ม

หลังจากได้ผลปาล์มน้ำงจากแบบการทดสอบต่าง ๆ แล้ว นำผลปาล์มทดสอบในน้ำมันปาล์มคิด จนถูกปาล์มน้ำง (รูปที่ 16) นำถูกปาล์มที่ผ่านการทดสอบแล้วหีบหัวยเครื่องหีบเกลียวเดียว นำน้ำมันปาล์มที่หีบได้ไปวิเคราะห์คุณภาพน้ำมันต่อไป (รูปที่ 18)

ลักษณะที่ศึกษา

- (1) การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิระหว่างการบ่ม: เก็บข้อมูลการเปลี่ยนแปลงของอุณหภูมิในสัปดาห์แรกของปาล์มน้ำง 6 ชม. เพื่อเปรียบเทียบในทุกระดับความเข้มข้นของสารเร่ง
- (2) อัตราการร่วงของผลปาล์มเมื่อผ่านการบ่มแข็งของปาล์ม ในเวลาและความเข้มข้นต่าง ๆ

$$\text{อัตราการร่วง} = \frac{\text{น้ำหนักผลปาล์มน้ำง}}{\text{น้ำหนักแข็งของปาล์ม} + \text{น้ำหนักผลปาล์มที่ไม่ร่วง}} \times 100$$

- (3) ปริมาณกรดไขมันอิสระในผลปาล์มที่มีการบ่มแข็งของปาล์มในวันเวลาและความเข้มข้นต่าง ๆ กัน

$$\text{เปอร์เซ็นต์กรดไขมันอิสระ} = \frac{\text{จำนวน (cc.) ของ NaOH} \times \text{ความเข้มข้น NaOH (N)} \times 25.6}{\text{น้ำหนักตัวอย่างไขมัน (g.)}}$$

(25.6 คือ ค่าคงที่ของกรดไขมันอิสระ สัมหารัน Palmitic)

- (4) เปอร์เซ็นต์การเน่าของผลปาล์ม เมื่อบ่มแบบต่าง ๆ ในเวลา 18 และ 36 ชั่วโมง ทำโดยสูญตัวอย่างของผลปาล์ม 300 ผล แยกผลเสียและผลดีเปรียบเทียบผลปาล์มที่เน่าเสียเป็นเปอร์เซ็นต์

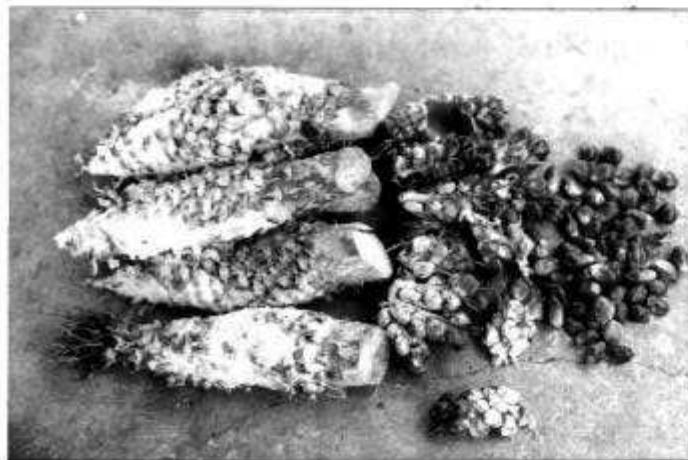
- (5) ผลตอบแทนทางเศรษฐกิจ เมื่อเปรียบเทียบระหว่างการซื้อขายผลปาล์มในลักษณะขายปาล์มเบรียบเทียบกับการห้ามผลปาล์มน้ำง



รูปที่ 1
ลักษณะของถุงปาล์ม
ซึ่งใช้ในการศึกษา



รูปที่ 2
แขนงปาล์มที่สับเสร็จแล้ว
พร้อมที่จะใช้ในการทดสอบ



รูปที่ 3
ตัวนประกอบของพะลายปาล์ม^{ให้แก่}
- แกนพะลาย
- แขนงพะลาย ซึ่งมีลูกดิคอยู่
- ลูกปาล์มระหว่างห่วงการสับ



O DAY

รูปที่ 4

ลักษณะของบานanasที่ใช้ในการทดสอบซึ่งเป็นของที่มีลูกติดอยู่อย่างสมบูรณ์



รูปที่ 5

สารเคมีที่ใช้ในการบ่ม香蕉



รูปที่ 6

การจุ่ม香蕉บานanasในสารละลายที่ให้แก่นิคก้าช Ethylene



รูปที่ 7
ขั้นตอนปาร์เมที่บรรจุในภาชนะบ่ม



รูปที่ 8
การต่อหัวส่งก๊าซ Acetylene
จากตะเกียงกำเนิดก๊าซไปยัง
ถังบ่ม



รูปที่ 9
การบีบอัดถุงปาร์เมร่วง หลังจาก
บ่มเสร็จแล้ว



รูปที่ 10
ลูกป่าล้มที่หลุดจากแขวง
โดยง่าย หลังจากการบ่ม



รูปที่ 11
ลักษณะของ群ป่าล้มที่ลูกป่าล้ม^{ไม่หลุด} หลังจากการบ่ม



รูปที่ 12
ลักษณะการเน่าของผลป่าล้ม^{หลังจากปั่นเร็วแล้ว}



รูปที่ 13

เปรียบเทียบผลปาล์มร่วงกับ
ขั้นงปาล์มที่มีลูกร่วงหมด
หลังจากบ่ม



รูปที่ 14

เปรียบเทียบผลปาล์มร่วงกับ
ขั้นงปาล์ม ซึ่งลูกร่วงไม่หมด
หลังจากบ่ม

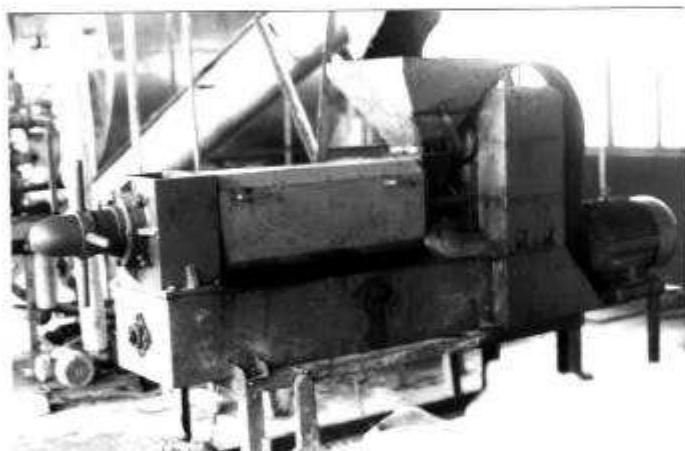


รูปที่ 15

นำผลปาล์มที่ร่วงในแต่ละสิ่ง
ก็ต้องไปประกอบให้สุกใน
น้ำมันปาล์ม



รูปที่ 16
ลักษณะของผลปาล์มที่หยอด
สุกแล้ว พร้อมที่จะหีบนำมัน



รูปที่ 17
ลักษณะเครื่องหีบผลปาล์มที่หยอด
แล้ว



รูปที่ 18
น้ำมันปาล์มที่หีบในทุกสิ่งที่คล่อง
ชึ้งพร้อมที่จะนำไปวิเคราะห์ทาง
เคมี

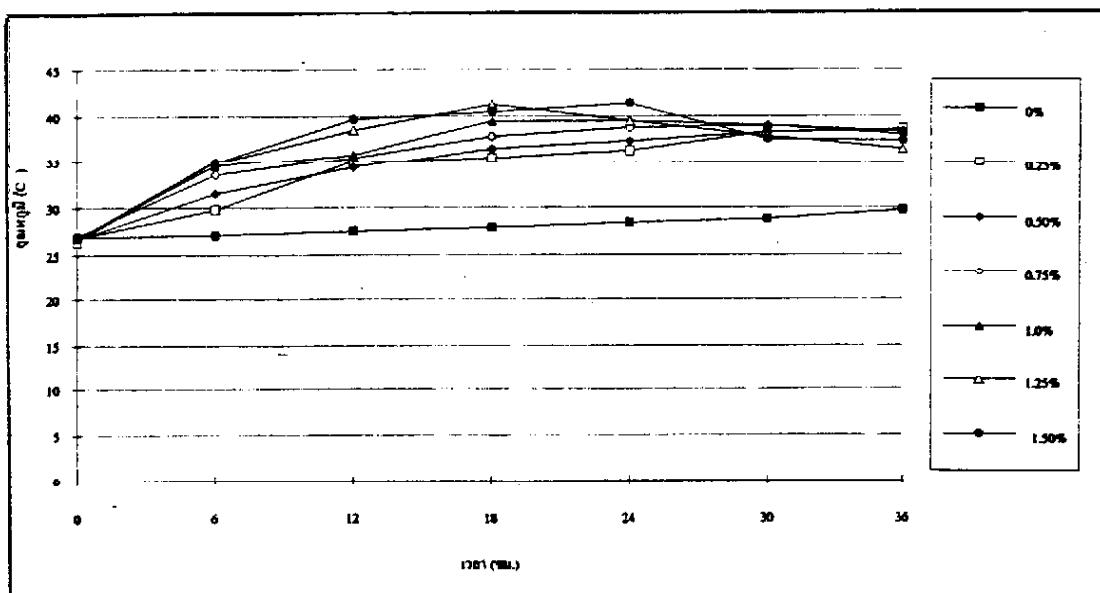
บทที่ 3

ผลการทดลอง

1. การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิระหว่างการบ่ม

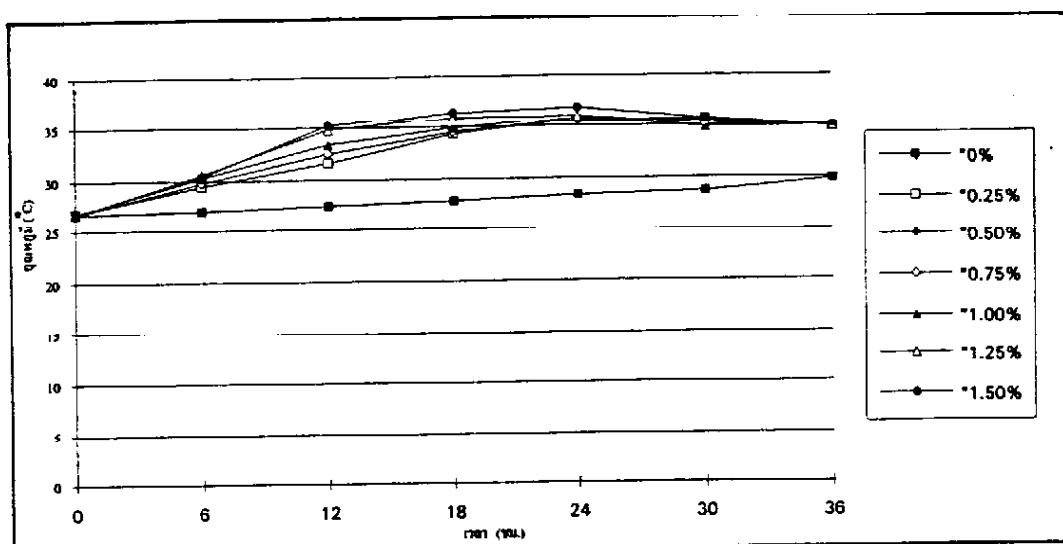
การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิภายในถังบ่มของการบ่มแบบต่างๆ ภายใน 36 ชั่วโมง โดยเก็บข้อมูลอุณหภูมิทุกๆ 6 ชั่วโมง พบว่าการใช้ Calcium carbide โดยตรงจะมีอุณหภูมิสูงกว่าการใช้สารอื่นๆ โดยอุณหภูมิจะเริ่มสูงขึ้นหลังจากบ่มนาน 6 ชั่วโมง เมื่อบ่มนาน 18 ชั่วโมง อุณหภูมิจะสูงถึง 42°C สำหรับการใช้ Calcium carbide ในอัตรา 1.50 เปอร์เซ็นต์ จากรูปที่ 19 แสดงให้เห็นว่าเมื่อมีการใช้ Calcium carbide มากขึ้นจะทำให้อุณหภูมิในถังบ่มสูงขึ้น แต่ยังไงก็ตามหลังจาก 18 ชั่วโมง อุณหภูมิภายในถังบ่มจะค่อยๆ ลดลง สำหรับการใช้ก๊าซ Acetylene จาก Calcium carbide การสะสมของอุณหภูมิจะร้ากว่าการใช้ Calcium carbide โดยตรง โดยในแต่ละแบบของการบ่มอุณหภูมิจะสูงที่สุดเมื่อบ่มนานประมาณ 30 ชั่วโมง โดยการใช้ Calcium carbide ในอัตราสูงจะมีการเพิ่มน้อยของอุณหภูมิได้เร็วกว่าการใช้อัตราต่ำ (รูปที่ 20)

สำหรับการใช้สาร Ethylene บ่มแบบปาล์ม จะมีการเปลี่ยนแปลงของอุณหภูมน้อยกว่าการใช้ Calcium carbide พบว่า ที่ 36 ชั่วโมงจะมีการสะสมของอุณหภูมิสูงที่สุดประมาณ 32°C สำหรับการใช้ความเข้มข้น 250 ppm. สำหรับที่ไม่มีการใช้สารบ่มน้อยอุณหภูมิจะต่ำกว่าคงที่ โดยอุณหภูมิจะเพิ่มจาก 27°C เป็น 29°C ภายใน 36 ชั่วโมง (รูปที่ 21)

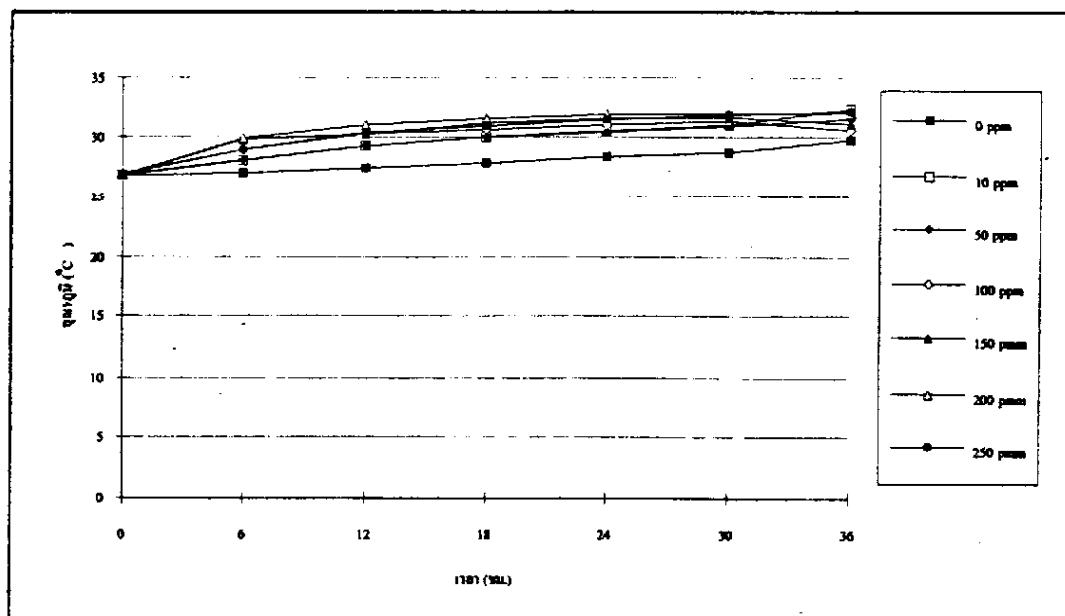


รูปที่ 19 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิภายใน 36 ชั่วโมง เมื่อบ่มด้วย Calcium carbide โดยตรง ในความเข้มข้นต่างๆ กัน

-20-



รูปที่ 20 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิกายใน 36 ชั่วโมง เมื่อบ่มด้วยก๊าซ Acetylene จาก Calcium carbide ในความเข้มข้นต่างๆ



รูปที่ 21 การเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิกายใน 36 ชั่วโมง เมื่อบ่มด้วยสาร Ethephon ในความเข้มข้นต่างๆ

Order Key.....3151.....

BIB Key.....Y0015.....

-21-

2. อัตราการร่วงของผลปาร์ม เมื่อบ่มแบบต่างๆ

จากการศึกษาสัตว์ของผลปาร์มกับแขนงปาร์มนี้ สังเกตจากหลายแล้ว
พบว่าในแขนงปาร์มนี้มีผลปาร์มติดอย่างสมบูรณ์ซึ่งใช้ในการทดสอบบ่ม (รูปที่ 4) จะมีสัตว์
ส่วนของน้ำหนักผลปาร์มประมาณ 80 เปอร์เซ็นต์ (ภาคผนวกที่ 3) นั้นคือ ถ้าบ่มแขนง
ปาร์มนี้มีผลปาร์มร่วง 80 เปอร์เซ็นต์ แสดงว่าผลปาร์มร่วงจากแขนงหมดครึ่ง

จากการที่ 5 และ 6 แสดงให้เห็นว่า ช่วงเวลาการบ่มนาน 18 และ 36
ชั่วโมง ในแต่ละแบบของการบ่มนั้น ผลปาร์มนี้มีอัตราการร่วงที่แตกต่างกันอย่างมีนัย
สำคัญยิ่ง

ตารางที่ 5 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนอัตราการร่วงของผลปาร์มที่บ่มแบบต่างๆ นาน

18 ชั่วโมง

SV.	df	SS	MS	F
Replication	3	27.13723	9.04574	9.24**
Treatment	18	4871.19947	270.62219	276.38**
Error	54	52.87526	0.97912	
Total	75	4951.21190		

CV = 6.30%

** Significant at 1% level

ตารางที่ 6 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนอัตราการร่วงของผลปาร์มที่บ่มแบบต่างๆ นาน

36 ชั่วโมง

SV.	df	SS	MS	F
Replication	3	52.24157	17.41385	2.77*
Treatment	18	42621.37921	2367.8544	376.21**
Error	54	339.87342	6.29394	
Total	75	43013.49600		

CV - 5.8%

** Significant at 1% level * Significant at 5% level

จากการศึกษาอัตราการร่วนของผลป่าล์มหลังจากบ่มนาน 18 ชั่วโมง พบว่า การใช้ Calcium carbide โดยตรงในอัตรา 1.5 เปอร์เซ็นต์ ทำให้ผลป่าล์มร่วนมากที่สุด คือ 33 เปอร์เซ็นต์ ในขณะที่การใช้ Calcium carbide 0.25, 0.50 เปอร์เซ็นต์ ทั้งในสภาพที่ใส่โดยตรงและในสภาพของก๊าซ Acetylene และการใช้ Ethephon 10, 50 ppm. จะทำให้ผลป่าล์มร่วนในอัตราเดียวกับการไม่ใช้สารบ่ม (ตารางที่ 7)

เมื่อบ่มแบบป่าล์มนาน 36 ชั่วโมง พบว่า การใช้ Calcium carbide 1.25-1.50 เปอร์เซ็นต์ จะทำให้ผลป่าล์มร่วนได้ 78.13-78.88 เปอร์เซ็นต์ ซึ่งได้ผลเช่นเดียวกับการใช้ Ethephon เข้มข้น 200-250 ppm. ในขณะที่การไม่ใช้สารบ่มจะมีผลป่าล์มหลุดเพียง 12.5 เปอร์เซ็นต์เท่านั้น

ตารางที่ 7 ค่าเฉลี่ยอัตราการร่วนของผลป่าล์มที่บ่มแบบต่างๆ นาน 18 และ 36 ชั่วโมง

แบบของการบ่ม	อัตราการร่วน (%)	
	18 ชม.	36 ชม.
ไม่ใช้สารบ่ม	7.80 ^a	12.50 ^a
ใช้ Cal. carb. โดยตรง 0.25%	7.72 ^a	16.90 ^b
ใช้ 0.50%	8.13 ^a	18.85 ^b
ใช้ 0.75%	11.30 ^{bc}	29.93 ^c
ใช้ 1.00%	25.25 ^g	46.08 ^f
ใช้ 1.25%	30.88 ^h	78.13 ⁱ
ใช้ 1.50%	33.00 ⁱ	78.88 ⁱ
ใช้ Acetylene จาก cal. carb 0.25%	8.13 ^a	15.20 ^{ab}
ใช้ 0.50%	8.35 ^a	17.63 ^b
ใช้ 0.75%	11.00 ^b	29.10 ^c
ใช้ 1.00%	12.60 ^c	49.18 ^{fg}
ใช้ 1.25%	18.75 ^d	66.25 ^h
ใช้ 1.50%	20.63 ^e	68.13 ^h
ใช้ Ethephon 10 ppm.	8.13 ^a	16.00 ^{ab}
.. .. 50 ppm.	9.25 ^a	37.45 ^d
.. .. 100 ppm.	11.93 ^{bc}	41.55 ^e
.. .. 150 ppm.	19.00 ^d	50.88 ^g
.. .. 200 ppm.	21.75 ^e	80.13 ⁱ
.. .. 250 ppm.	23.25 ^f	79.63 ⁱ

3. เปอร์เซ็นต์การเน่าของผลปาล์ม

จากการศึกษาการเน่าของผลปาล์มซึ่งร่วงในระหว่างการบ่ม พนบว่า ในแต่ละสิ่งทดลองจะมีการเน่าของผลปาล์มแตกต่างกัน ทั้งในช่วงการบ่มนาน 18 และ 36 ชั่วโมง (ตารางที่ 8 และ 9) โดยในช่วงเวลา 18 ชั่วโมง หลังการบ่มจะพบผลปาล์มน่า ซึ่งจะมีลักษณะนิ่มประมาณ 2-3 เปอร์เซ็นต์ของผลปาล์มที่ร่วงทั้งหมด ในสิ่งทดลองที่ใช้ Calcium carbide บ่มโดยตรงที่พืชไม้เข็มขัน 1.50 เปอร์เซ็นต์ จะพบว่าเมืออัตราการเน่าของผลปาล์มสูงที่สุด คือ 2.69 เปอร์เซ็นต์ ในขณะที่ในสิ่งทดลองอื่นๆ มีอัตราการเน่าไม่แตกต่างกัน โดยมีอัตราการเน่าอยู่ระหว่าง 2.1 ถึง 2.4 เปอร์เซ็นต์ของผลปาล์มร่วงทั้งหมด

ตารางที่ 8 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนเปอร์เซ็นต์การเน่าของผลปาล์ม เมื่อบ่มนาน 18
ชั่วโมง

SV.	df	SS	MS	F
Replication	3	0.09939	0.03313	1.30 ^{ns}
Treatment	18	0.96986	0.05388	2.12**
Error	54	1.37098	0.02538	
Total	75	2.440.23		

CV = 6.7%

** Significant at 1% level ns not Significant.

ตารางที่ 9 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนเปอร์เซ็นต์การเน่าของผลปาล์ม เมื่อบ่มนาน 36
ชั่วโมง

SV.	df	SS	MS	F
Replication	3	0.16460	0.05486	3.45*
Treatment	18	38.22947	2.12385	133.69**
Error	54	0.85879	0.01588	
Total	75	39.25197		

CV = 3.3%

** Significant at 1% level

* Significant at 5% level

เมื่อบ่มผลป่าส์มนาน 36 ชั่วโมง พนวิจการการเน่าของผลป่าส์มจะเพิ่มขึ้นจาก 18 ชั่วโมง ในทุกสิ่งทดลอง โดยให้สิ่งทดลองที่ใช้ Calcium carbide โดยตรง อัตรา 1.25 และ 1.5 เปอร์เซ็นต์ จะมีอัตราการเน่าเพิ่มขึ้นเป็น 5.33 และ 5.60 เปอร์เซ็นต์ตามลำดับ ในขณะเดียวกัน Acetylene จาก Calcium carbide และการใช้สาร Ethephon ในทุกการตัดความเข้มข้น จะมีอัตราการเน่าของผลป่าส์มอยู่ระหว่าง 3-3.6 เปอร์เซ็นต์ นอกจากนั้นยังพบว่าการไม่ใช้สารบ่มจะมีอัตราการเน่าของผลป่าส์มน้อยที่สุดทั้งในช่วงเวลา 18 และ 36 ชั่วโมง (ตารางที่ 10)

ตารางที่ 10 ค่าเฉลี่ยเปอร์เซ็นต์การเน่าของผลป่าส์ม เมื่อบ่มนาน 18 และ 36 ชั่วโมง

แบบของการบ่ม	อัตราการร่วน (%)	
	18 ช.ม.	36 ช.ม.
ไม่ใส่สารบ่ม	2.15 ^a	2.75 ^a
ใช้ Cal. carb. โดยตรง 0.25%	2.33 ^{abc}	3.13 ^b
ใช้ 0.50%	2.44 ^{bc}	3.60 ^{cde}
ใช้ 0.75%	2.37 ^{abc}	4.38 ^f
ใช้ 1.00%	2.54 ^{cd}	4.70 ^g
ใช้ 1.25%	2.51 ^{bcd}	5.33 ^h
ใช้ 1.50%	2.69 ^d	5.60 ⁱ
ใช้ Acetylene จาก cal. carb 0.25%	2.43 ^{bc}	3.20 ^b
ใช้ 0.50%	2.43 ^{bc}	3.42 ^c
ใช้ 0.75%	2.45 ^{bcd}	3.50 ^{cd}
ใช้ 1.00%	2.40 ^{abc}	3.58 ^{cde}
ใช้ 1.25%	2.43 ^{bc}	3.58 ^{cde}
ใช้ 1.50%	2.35 ^{abc}	3.63 ^{cde}
ใช้ Ethephon 10 ppm.	2.33 ^{abc}	3.23 ^b
.. .. 50 ppm.	2.38 ^{abc}	3.45 ^c
.. .. 100 ppm.	2.30 ^{abc}	3.60 ^{cd}
.. .. 150 ppm.	2.30 ^{abc}	3.63 ^{cde}
.. .. 200 ppm.	2.35 ^{abc}	3.68 ^{de}
.. .. 250 ppm.	2.25 ^{ab}	3.73 ^e

4. ปริมาณการด้วยมันอิสระ

จากการวิเคราะห์ความแปรปรวนของปริมาณการด้วยมันอิสระ พบร่วมกับ
หลังจาก บ่มนาน 18 ชั่วโมงและ 36 ชั่วโมง ในทุกสิ่งทดลอง มีการสร้างกรดไขมันอิสระ¹
แตกต่างกันอย่างมีนัยสำคัญ (ตารางที่ 11 และ 12) โดยปริมาณการด้วยมันอิสระจะเพิ่มขึ้น²
จาก 1.55 เปอร์เซ็นต์ (กรดไขมันอิสระจากผลปาล์มร่วงระหว่างการสับ) เป็น 2-3
เปอร์เซ็นต์ โดยสิ่งทดลองที่มีความเข้มข้นของสารบ่มสูง จะมีเปอร์เซ็นต์ของการด้วยมัน³
อิสระสูงด้วย หลังจากบ่มนาน 36 ชั่วโมง ปริมาณของกรดไขมันอิสระจะสูงขึ้นประมาณ 3-
5 เปอร์เซ็นต์ โดยการใช้ Calcium carbide โดยตรง ที่มีความเข้มข้นระหว่าง 0.50 ถึง
1.50 เปอร์เซ็นต์ จะให้ปริมาณการด้วยมันอิสระสูง 4 ถึง 5 เปอร์เซ็นต์ ในขณะที่การใช้ก๊าซ
Acetylene และ Ethepron จะมีการสร้างกรดไขมันอิสระอยู่ในช่วง 3 ถึง 3.5 เปอร์เซ็นต์เท่านั้น
(ตารางที่ 13)

ตารางที่ 11 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนเปอร์เซ็นต์กรดไขมันอิสระของการบ่มแบบ
ต่างๆ เมื่อบ่มนาน 18 ชั่วโมง

SV.	df	SS	MS	F
Replication	3	0.00850	0.00283	<1 ns
Treatment	19	11.06450	0.58234	15.61 **
Error	57	2.12650	0.03731	
Total	79	13.19950		

CV = 7.7%

** Significant at 1% level ns not Significant.

ตารางที่ 12 ตารางวิเคราะห์ความแปรปรวนเปอร์เซ็นต์กรดไขมันอิสระของการบ่มแบบ
ต่างๆ เมื่อบ่มนาน 36 ชั่วโมง

SV.	df	SS	MS	F
Replication	3	0.07137	0.02379	<1 ns
Treatment	19	43.94737	2.31302	63.66 **
Error	57	2.07112	0.03633	
Total	79	46.08987		

CV = 5.3%

** Significant at 1% level ns not Significant.

ตารางที่ 13 ค่าเฉลี่ยเบอร์เช็นต์กรดในมันอิสระของการบ่มแบบต่างๆ เมื่อบ่มนาน 18 ชั่วโมงและ 36 ชั่วโมง

แบบของการบ่ม	อัตราการร่วน (%)	
	18 ชม.	36 ชม.
อุกปาร์ล์สต์ (ร่วงจากทะลุ)	1.55 ^a	1.55 ^a
ไม่ใส่สารบ่ม	2.13 ^{bc}	3.18 ^b
ไนซ์ Cal. carb. โดยครอง 0.25%	2.35 ^{b-f}	3.75 ^e
ไนซ์ .. 0.50%	2.33 ^{b-f}	4.13 ^f
ไนซ์ .. 0.75%	2.60 ^{efg}	4.33 ^f
ไนซ์ .. 1.00%	2.75 ^{gh}	4.85 ^g
ไนซ์ .. 1.25%	2.98 ^{hi}	4.95 ^g
ไนซ์ .. 1.50%	3.18 ⁱ	4.83 ^g
ไนซ์ Acetylene จาก cal. carb 0.25%	2.25 ^{bcd}	3.30 ^{bcd}
ไนซ์ .. 0.50%	2.38 ^{b-f}	3.13 ^b
ไนซ์ .. 0.75%	2.43 ^{c-f}	3.53 ^{cde}
ไนซ์ .. 1.00%	2.40 ^{b-f}	3.38 ^{bcd}
ไนซ์ .. 1.25%	2.63 ^{f-g}	3.58 ^{de}
ไนซ์ .. 1.50%	2.93 ^{hi}	3.60 ^{de}
ไนซ์ Ethepron 10 ppm.	2.10 ^b	3.15 ^b
.. .. 50 ppm.	2.30 ^{b-c}	3.23 ^{bc}
.. .. 100 ppm.	2.33 ^{b-f}	3.33 ^{bcd}
.. .. 150 ppm.	2.55 ^{d-g}	3.35 ^{bcd}
.. .. 200 ppm.	2.75 ^{g-h}	3.43 ^{bcd}
.. .. 250 ppm.	3.08 ⁱ	3.5 ^{cde}

5. ผลตอบแทนทางเศรษฐกิจ

จากการศึกษาอัตราของผลปาล์มในทะลายปาล์ม ซึ่งมีน้ำหนัก 18-25 กิโลกรัม พบร้า มีผลปาล์มประมาณ 68.08 เปอร์เซ็นต์ (รายละเอียดภาคผนวกที่ 3) ซึ่งในการใช้แรงงานสับปาล์มน้ำลายเป็นแบบปาร์ม เมื่อจ้างแรงงานอัตรา 120 บาท/วัน จะต้องใช้จ่ายประมาณ 250 บาท/ 1 ตันทะลายปาล์ม

ตัวอย่างปาล์มน้ำลายราคาตันละ 2,500 บาท เมื่อทำเป็นผลปาล์มร่วงจะหนักเพียง 680.8 กิโลกรัม และค่าจ้างสับ 250 บาท

$$\begin{aligned} \text{น้ำหนักผลปาล์ม } 680.8 \text{ กิโลกรัม จะมีมูลค่า} &= 2,500 + 250 \\ &= 2,750 \quad \text{บาท} \\ \text{ตั้งน้ำหนักผลปาล์มร่วง } 1 \text{ ตัน จะมีราคา} &= \underline{2,750 \times 1,000} \\ &= 680.8 \\ &= 4,039.4 \quad \text{บาท} \end{aligned}$$

จะเห็นว่า เมื่อราคากำไรตันละ 2,500 บาท ถ้าจะทำผลปาล์มร่วง ราคานองผลปาล์มร่วงจะต้องเท่ากับตันละ 4,039.4 บาท หรือเท่ากับ 1.616 เท่าของราคากำไรตันน้ำลายเป็นอย่างน้อย ถึงจะทำให้การทำปาล์มร่วงคุ้มทุน จากการที่ 2 แสดงให้เห็นว่า ในเดือนมกราคม และกุมภาพันธ์ ปี 2536 เท่านั้นที่การทำผลปาล์มร่วงให้กำไรคุ้มทุน

บทที่ 4

สรุป และวิจารณ์

จากการศึกษาการใช้สารต่างๆ เรื่องการร่วงของผลปาล์มจาก香蕉สับ เพื่อเป็นผลปาล์มร่วงนั้น จะเห็นว่า การใช้ Calcium carbide โดยตรงในอัตรา 1.25 ถึง 1.50 เปอร์เซ็นต์ของ香蕉ปาล์มสับและการใช้ Ethephon ความเข้มข้น 200 ถึง 250 ppm. โดยบ่มในการชั่งปิดเป็นเวลาสาม ชั่วโมง จะสามารถทำให้ผลปาล์มร่วงจาก香蕉ได้หมด ในขณะที่การใช้ก๊าซ Acetylene จาก Calcium carbide ในอัตรา 1.50 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนัก香蕉สับ จะยังไม่เพียงพอให้ผลปาล์มร่วงหมด การใช้ Calcium carbide โดยตรง จะทำให้อุณหภูมิภายในถังบ่มสูงขึ้น ซึ่งจะทำให้กรดไขมันอิสระในผลปาล์มสูงขึ้น ปกติในผลปาล์มที่สูกจะมีกรดไขมันอิสระประมาณ 0.1 เปอร์เซนต์ แต่เมื่อผลปาล์มร่วงจากหัวลายปริมาณของกรดไขมันอิสระจะสูงขึ้น มีผู้ศึกษาพบว่า สภาพที่อุณหภูมิ 55 °C ผลปาล์มที่เกิดผลจะมีการสิ้นเปลืองกรดไขมันอิสระสูงถึง 30 เปอร์เซนต์ ภายใน 1 ชั่วโมง ดังนั้นการที่อุณหภูมิในถังบ่มสูงขึ้น 42 °C เมื่อบ่มโดย Calcium carbide โดยตรง จึงทำให้มีกรดไขมันอิสระสูงกว่าเดิมอย่างยิ่ง ซึ่งมีผลกระทบของอุณหภูมน้อยกว่า แต่อย่างไรก็ตามการบ่มแบบต่างๆ ก็ไม่ทำให้ค่าของกรดไขมันอิสระสูงเกินมาตรฐานของโรงงานสักด้วยน้ำมันปาล์ม ซึ่งการทำให้มีกรดไขมันอิสระต่ำกว่า 5 เปอร์เซนต์

การใช้ Ethephon ในอัตราความเข้มข้น 200-250 ppm. จะเหมาะสมที่สุดในการทำผลปาล์มร่วง แต่กรณีที่ทำได้ยากก็สามารถใช้ Calcium carbide ในอัตรา 1.25-1.50 เปอร์เซ็นต์แทนได้

เมื่อศึกษาถึงผลตอบแทนทางเศรษฐกิจในการทำผลปาล์มร่วง จะพบว่า ราคานอนปาล์มร่วงยังต่ำ ซึ่งไม่คุ้มทุนในการทำในเชิงธุรกิจ แต่อย่างไรก็ตามการที่ก่อการหัวนอนปาล์มขนาดเล็กยังนิยมทำปาล์มร่วงแทนการนำปาล์มหะลาย เนื่องจากการทำปาล์มร่วงก็สามารถใช้แรงงานภายในครอบครัวเองทำได้ ซึ่งลดต้นทุนในการจ้าง

เอกสารอ้างอิง

1. จินดนา เมมารุยศ. สุกก่อนห้ามและห้ามไม่ให้สุก ว.สสวท 16 (2). 2531.
2. ภาสุข ภู่ละเวณิชย์, สันติชัย กลินพิกุล, สุมนษา ภู่ละเวณิชย์. การแปลงผู้ผลิตภัณฑ์และพัฒนาด้านการตลาดของโรงหีบหัวมันป่าสัมภានาดเล็กอันเนื่องมาจากพระราชดำริ. โดยได้รับความสนับสนุนจากสำนักงานคณะกรรมการพิเศษประสานงานโครงการอันเนื่องมาจากพระราชดำริ โครงการส่งเสริมอุตสาหกรรมน้ำมันป่าสัมภានาดเล็ก ตามพระราชดำริ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ หาดใหญ่ 2531.
3. พีระเชษ ทองย่าไฟ. ข้อมูลน้ำมันพีซและสารสังเคราะห์ : แนวทางการใช้ประโยชน์ในประเทศไทย. กรุงเทพฯ ห้างหุ้นส่วนจำกัดไคนามิกการพิมพ์, 2529.
4. มนัส ชัยสวัสดิ์, สมมาตร จุติภงศ์, ยุพาวดี โพชนกุล, เสาวณี แย้มแสง, วิวัฒน์ แซ่หลี, ศาสตรา ขาวหมู, และบริญญา เชวนานศัย. ตลาดน้ำมันป่าสัมภ์ : ศึกษาความต้องการใช้ภายในประเทศไทย. โดยที่นุอุคหนุนวิจัยจากบริษัทไทยอยล์จำกัด สำนักวิจัยและพัฒนา มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ หาดใหญ่ 2531.
5. ธรรมเพื่อพัฒนามหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์. ปัจจัยน้ำมันและอุตสาหกรรมน้ำมันป่าสัมภ์ (คู่มือเกษตรกร) 2529.
6. Hartley, C.W.S. 1988. The oil palm. Longman Scientific & Technical, UK.
7. Kader, A.A., R.F. Kasmire, F.G. Mitchell, M.S. Reid, N.F. Sommer and J.F. Thompson. 1985. Postharvest Technology of Horticultural Crops. University of California USA.
8. Pantastico, E.B. 1975. Postharvest physiology, handling and utilization of tropical and subtropical fruits and vegetables. Westport, Connecticut. AVI Pub.
9. Thomas, C.M. 1979. Biochemistry and Physiology of plant hormone. Springer-Verlag. New York Inc.

ภาคผนวกที่ 1

รายชื่อ ที่อยู่ กำลังการผลิตและลักษณะโรงงานสกัดน้ำมันปาล์มในภาคใต้ของประเทศไทย

ชื่อ/ที่อยู่	กำลังการผลิต/ปี (ตันน้ำมันปาล์มตัน)	ลักษณะโรงงาน
จังหวัดชุมพร		
1. บริษัทอุตสาหะปาล์มออยล์ จำกัด 114/1 หมู่ 5 ถนนเพชรเกษม ตำบลท่าแซะ อ่าเภอท่าแซะ จังหวัดชุมพร	2,900	ย่างผลปาล์ม
2. บริษัทมิตรเจริญน้ำมันพืช จำกัด 22/1 หมู่ 10 ถนนชุมพร-หลังสวน ตำบลชุมชนกิง อ่าเภอเมือง จังหวัดชุมพร	1,000	ย่างผลปาล์ม
3. บริษัทน้ำมันพืชไทยแสงชุมพร 134 หมู่ 1 ถนนชุมพร-ระนอง ตำบลสว่างไอล อ่าเภอเมือง จังหวัดชุมพร	820	ย่างผลปาล์ม
4. บริษัทไทยผลิตภัณฑ์ปาล์ม จำกัด 179 หมู่ 4 ถนนเพชรเกษม ตำบลสวังตะกอ อ่าเภอหลังสวน จังหวัดชุมพร	2,000	ย่างผลปาล์ม
5. ห้างหุ้นส่วนจำกัดวิชาชีภัณฑ์อุตสาหกรรม 27 หมู่ 4 ตำบลสวังตะกอ อ่าเภอหลังสวน จังหวัดชุมพร	2,600	ย่างผลปาล์ม
6. ห้างหุ้นส่วนจำกัด ลักษณ์หลังสวน 199 หมู่ 10 ถนนเพชรเกษม ตำบลนาข้า อ่าเภอหลังสวน-จังหวัดชุมพร	2,400	ย่างผลปาล์ม
7. บริษัทรวมผลอุตสาหกรรมน้ำมันปาล์ม จำกัด 196 หมู่ 4 ตำบลสวังตะกอ อ่าเภอหลังสวน จังหวัดชุมพร	4,000	ย่างผลปาล์ม

ชื่อ/ที่อยู่	กำลังการผลิต/ปี (ตันน้ำมันปาล์มดิบ)	ลักษณะโรงงาน
8. บริษัทไทยเพิร์สโปรดักส์ จำกัด 143 หมู่ 4 ถนนเพชรเกษม ตำบลทุ่งตะครึ อำเภอทุ่งตะโก จังหวัดชุมพร	1,500	ย่างผลปาล์ม
9. บริษัทชุมพรอุดสาหกรรมน้ำมันพืช จำกัด 292 หมู่ 2 ตำบลสะสูย อ่าเภอท่าแซะ จังหวัดชุมพร	13,490	นึ่งทะลายปาล์ม
10. บริษัทวิจิตรภัณฑ์ปาล์มอยส์ จำกัด 29 หมู่ 3 ถนนเพชรเกษม ตำบลครุรัง อำเภอท่าแซะ จังหวัดชุมพร	2,216	นึ่งทะลายปาล์ม
11. หนองนินค์หมลัง划น จำกัด 146 หมู่ 4 ถนนท่ามะພลา-หาดใหญ่ ตำบลหาดใหญ่ อ่าเภอหมลัง划น จังหวัดชุมพร	1,080	นึ่งทะลายปาล์ม
12. บริษัท พี. ไอ. ที. อุดสาหกรรม จำกัด 2 หมู่ 7 ตำบลทุ่งตะโก อ่าเภอทุ่งตะโก จังหวัดชุมพร	2,200	นึ่งทะลายปาล์ม
จังหวัดกรุงเทพมหานคร		
1. บริษัทครังแสงตะวัน จำกัด หมู่ 9 ตำบลบางแพ ถนน ถ. เนื้อรานน จังหวัดกรุงเทพมหานคร	4,800	ย่างผลปาล์ม
2. ห้างหุ้นส่วนจำกัดโรงงานอุดสาหกรรม น้ำมันปาล์ม ไอ. พี. ไอ. 29/9 ถนนอ่าวลึก-ปลายพระยา ตำบลอ่าวลึก อำเภออ่าวลึก จังหวัดกรุงเทพมหานคร	12,000	ย่างผลปาล์ม

ชื่อ/ที่อยู่	กำลังการผลิต/ปี (ตันน้ำมันปาล์มดิบ)	ลักษณะโรงงาน
3. บริษัทสุวนปาล์มน้ำมันจำกัด 39 หมู่ 4 ถนนเพชรเกษม ตำบลเลาให้ใหญ่ อำเภออ่าวลีก จังหวัดกระบี่	2,500	ย่างผลปาล์ม
4. บริษัทกรະปีน้ำมันพีช จำกัด 249/1 ซอยถ้าเพชร ถนนเพชรเกษม ตำบลอ่าวน้ำมันพีช เหนือ อ่าเภออ่าวลีก จังหวัดกระบี่	3,000	ย่างผลปาล์ม
5. บริษัทกรัมมิตรน้ำมันปาล์ม จำกัด 85 หมู่ 2 ตำบลถกรະปีน้อย อ่าเภอเมือง จังหวัดกระบี่	120	ย่างผลปาล์ม
6. ห้างหุ้นส่วนจำกัดกิจเจริญอุตสาหกรรม น้ำมันพีช 24/34 หมู่ 2 ตำบลอ่าวน้ำมันพีชใต้ อ่าเภออ่าวลีก จังหวัดกระบี่	3,000	ย่างผลปาล์ม
7. บริษัทสหอุตสาหกรรมน้ำมันปาล์ม จำกัด 98 หมู่ 6 ตำบลห้วยยุง กิงอ่าเภอเหนือคลอง จังหวัดกระบี่	16,400	นึ่งกะลายกปาล์ม
8. บริษัทสยามปาล์มน้ำมันและอุตสาหกรรม จำกัด 258 หมู่ 2 ถนนอ่าวลีก-แหลมสัก ตำบลอ่าวน้ำมันพีชใต้ อ่าเภออ่าวลีก จังหวัดกระบี่	13,258	นึ่งกะลายกปาล์ม
9. บริษัทเอเรียนน้ำมันปาล์ม จำกัด 99 ถนนไทรเลมเก่า ตำบลอ่าวน้ำมันพีชใต้ อำเภออ่าวลีก จังหวัดกระบี่	19,200	นึ่งกะลายกปาล์ม

ชื่อ/ที่อยู่	กำลังการผลิต/ปี (ตันน้ำมันปาล์มดิบ)	ลักษณะโรงงาน
10. บริษัทไทยอุตสาหกรรมน้ำมันปาล์มและ ส่วนปาล์มน้ำมันจำกัด 76 หมู่ 9 ตำบลป่าบ้ายพะยะ อำเภอป่าบ้ายพะยะ จังหวัดกระนี่	19,200	นิ่งทะ燥อากาศร้อน
จังหวัดสระบุรี		
1. บริษัทสระบุรีอินเดียเนชั่นรี จำกัด 38 หมู่ 10 ถนนสระบุรี-ตะขุว อำเภอตะขุว จังหวัดสระบุรี	1,730	นิ่งทะ燥อากาศร้อน
2. บริษัทปาล์มไทยพัฒนา จำกัด หมู่ 6 ถนนนิคม ตำบลอุ่นไชเยรัญ อำเภอตนวนกานหลวง จังหวัดสระบุรี	14,400	นิ่งทะ燥อากาศร้อน
จังหวัดตรัง		
1. บริษัทตรังแสงตะวัน จำกัด 80/14 ถนนรัชฎา ตำบลห้วยเที่ยง อำเภอเมือง จังหวัดตรัง	2,880	ย่างผลปาล์ม
2. บริษัทตรังสหปาล์มอยล์ จำกัด 112 หมู่ 1 ถนนตรัง-สีเกา ตำบลสนานไถะหนึ่ง อำเภอเมือง จังหวัดตรัง	700	ย่างผลปาล์ม
3. บริษัทเอปีโก้ ไฮลติงส์ จำกัด 99/9 หมู่ 2 ถนนสีเกา-ควนกุน ตำบลกะลาส อำเภอสีเกา จังหวัดตรัง	28,080	ย่างผลปาล์ม
4. บริษัทตรังน้ำมันปาล์ม จำกัด 168 หมู่ 1 ถนนตรัง-สีเกา ตำบลสนานเมืองเพชร อำเภอสีเกา จังหวัดตรัง	23,040	นิ่งทะ燥อากาศร้อน

ชื่อ/ที่อยู่	กำลังการผลิต/ปี (ตันน้ำมันปาล์มดิบ)	ลักษณะโรงงาน
5. บริษัทโอลิโภ๊ก้า จำกัด หมู่ 2 ถนนสีเกา-ควนกุน ตำบล ogl กะ金沙ເສ อำเภอสีเกา จังหวัดครัว	12,000	นึ่งกะลาอยป่าลົມ
จังหวัดสุราษฎร์ธานี		
1. บริษัทสุราษฎร์แสลงคิริน้ำมันพีช จำกัด 26/6 ตำบลบางกุ้ง ถนนสุราษฎร์-นครศรีฯ อำเภอเมือง จังหวัดสุราษฎร์ธานี	4,800	ย่างผลป่าลົມ
2. บริษัทกาญจนดิษฐ์อินดัสตรี (1989) 35/1 หมู่ 5 ถนนทางหลวงหมายเลข 401 ตำบลท่าโโรงช้าง อ่าเภอพุนพิน จังหวัดสุราษฎร์ธานี	1,800	ย่างผลป่าลົມ
3. บริษัทหักซิณป่าลົມ (2521) จำกัด 331 ถนนนาธิบดี ตำบลท่าข้าม อำเภอพุนพิน จังหวัดสุราษฎร์ธานี	50,400	นึ่งกะลาอยป่าลົມ
4. บริษัทบูนีป่าลົມอินดัสตรี จำกัด 85 หมู่ 2 ตำบลบางสวรรค์ อ่าเภอพระแสง จังหวัดสุราษฎร์ธานี	36,000	นึ่งกะลาอยป่าลົມ
5. บริษัทป่าลົมน้ำมันพาราแพร จำกัด 11/1 หมู่ 2 ตำบลบางสวรรค์ ถนนป่าลัยพระยา-พระแสง อ่าเภอพระแสง จังหวัดสุราษฎร์ธานี	15,400	นึ่งกะลาอยป่าลົມ

ชื่อ/ที่อยู่	กำลังการผลิต/ปี (ตันน้ำมันปาล์มดิบ)	ลักษณะงาน
จังหวัดสงขลา		
1. โรงงานนำสิน 14/1 หมู่ 8 ตำบลสะพะคง อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	120	ย่างผลปาล์ม
2. รุ่งเรืองกิจนำมันพีช 215/1 ถนนสุขุมวิท 1 ตำบลสะพะคง อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	550	ย่างผลปาล์ม
3. ข้าวเชียง 114/2-3 ตำบลสะพะคง อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	50	ย่างผลปาล์ม
4. ไทรศิริน้ำมันพีช 76/1 หมู่ 8 ถนนกาญจนวนิช ตำบลสะพะคง อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	150	ย่างผลปาล์ม
5. โรงงานหยูเช่นไถ [*] 81/4 ถนนกาญจนวนิช ตำบลสะพะคง อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	1,800	ย่างผลปาล์ม
6. บริษัทเรกโอดิส (ไทยแลนด์) จำกัด 82/3 หมู่ 8 ตำบลบ้านพรู อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	11,000	ผึ้งกะลาอยปาล์ม
7. บริษัททีซีเคพีคแอนด์พรูด จำกัด 108/4 หมู่ 8 ถนนกาญจนวนิช ตำบลสะพะคง อ่าเภอหาดใหญ่ จังหวัดสงขลา	4,800	ผึ้งกะลาอยปาล์ม

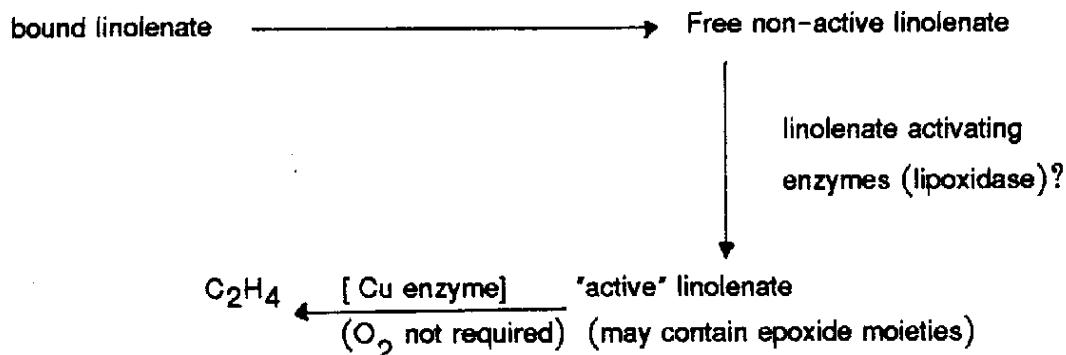
ที่มา: ข้อมูลสำรวจจากอุตสาหกรรม จังหวัดในภาคใต้ของประเทศไทย (2536-2537)

ภาคผนวกที่ 2

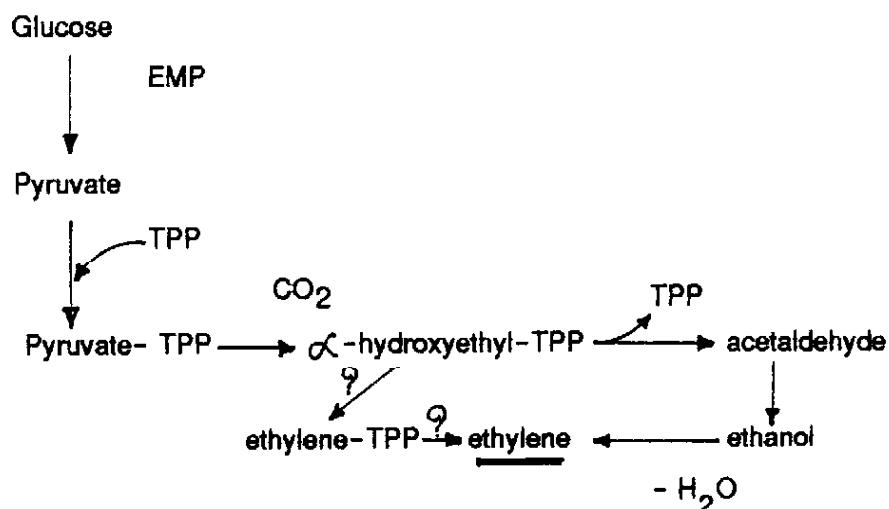
วิธีการเกิด Ethylene (C_2H_4) จาก Linolenate, Ethanol, Alanine, และ Glucose

Linolenate Scheme.

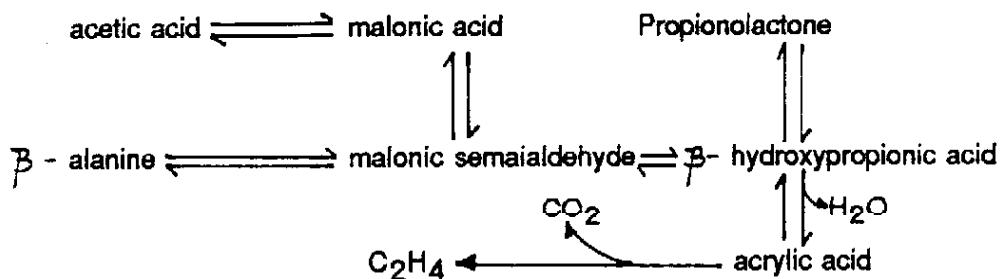
lipase (?)



Ethanol Pathway.

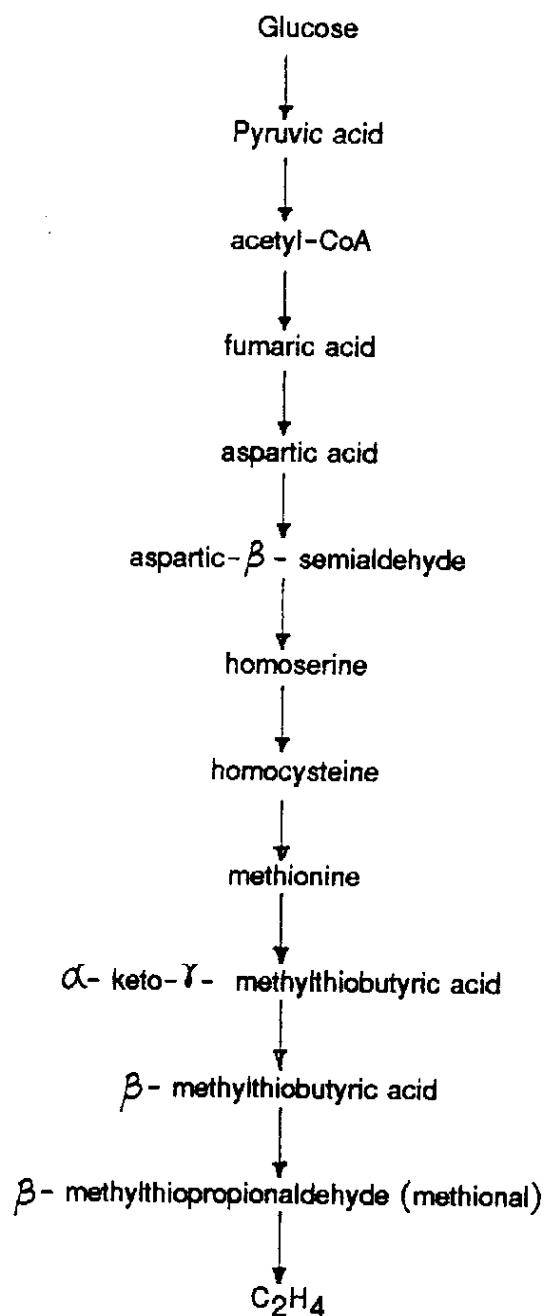


Alanine Pathway



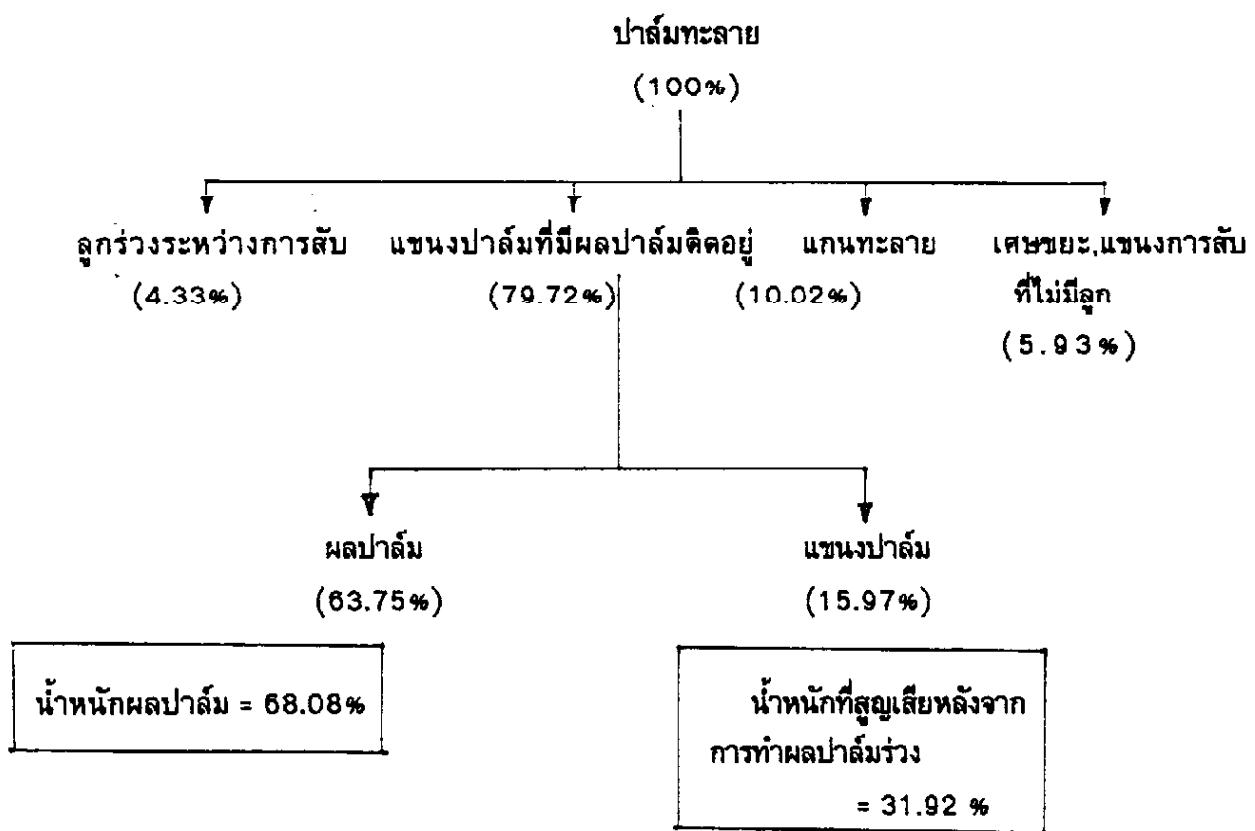
Methional Intermediate

(methionine system)



ภาคผนวกที่ 3

ส่วนประกอบของทะลุน้ำป่าสัม (โดยน้ำหนัก) ที่มีน้ำหนักระหว่าง 18-25 กิโลกรัม



ที่มา: ข้อมูลจากการทดสอบ

ภาคผนวกที่ 4

ระดับความเป็นพิษของสาร โดยอัตรายค่า LD₅₀ (Lethal Dose Fifty)

ระดับความเป็นพิษ	LD ₅₀ (มก./กก.)
1. มีพิษสูงมาก (extremely toxic)	1
2. มีพิษสูง (highly toxic)	1 - 50
3. มีพิษปานกลาง (moderately toxic)	50 - 500
4. มีพิษเล็กน้อย (slightly toxic)	500 - 5,000
5. ถือว่าไม่เป็นพิษ (Practically non-toxic)	5,000 - 15,000
6. ปลอดภัย (relatively harmless)	>15,000

ภาคผนวกที่ 5

คุณสมบัติทางพิสิตร์ของแก๊ส Ethylene

Appearance	Colorless, hydrocarbon gas with a faint, sweetish odor that is easily detected in parts per million concentration.
Molecular weight	28.25
Boiling point:	
at 760 mm. Hg.	- 103.7 °C
at 300 mm. Hg.	- 118 °C
at 10 mm. Hg.	- 153 °C
b.p./ p at 750 to 770 mm. Hg.	0.022 °C per mm. Hg
Freezing point at saturation pressure (triple point)	- 169.2 °C
Surface tension (at - 103.7 °C)	16.4 dynes/cm.
Flammable limits in air	
lower	3.1% by vol.
upper	32% by vol.

ที่มา : Kader A.A. และคณะ 1985