

รายงานวิจัยฉบับสมบูรณ์ เรื่อง
การสังเคราะห์กาลีเซอรอลโมโนลอรเททจากกาลีเซอรอลดิบที่ได้จาก
กระบวนการผลิตไบโอดีเซลโดยใช้เอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอ

พรทิพพา พิญาพงษ์

คณะวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี
มหาวิทยาลัยราชภัฏอุตรดิตถ์
งานวิจัยฉบับนี้ได้รับทุนอุดหนุนจากงบประมาณแผ่นดิน ประจำปีงบประมาณ
พ.ศ. 2554 (ผ่าน สำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ)
ตุลาคม พ.ศ. 2555

ชื่อเรื่อง การสังเคราะห์กลีเซอรอลโมโนลอเรทจากกลีเซอรอลดิบที่ได้จาก
กระบวนการผลิตไบโอดีเซลโดยใช้เอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอ
ชื่อผู้วิจัย ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. พรทิพพา พิญาพงษ์
คณะ วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี
สถาบัน มหาวิทยาลัยราชภัฏอุดรดิตถ์
ปีการศึกษา 2555

บทคัดย่อ

การวิจัยครั้งนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อ (1) ศึกษาการสังเคราะห์กลีเซอรอลโมโนลอเรทจากปฏิกิริยากลิเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบโดยการเร่งปฏิกิริยาของไลเปสจากยางมะละกอ และ (2) เปรียบเทียบร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอลโมโนลอเรทที่สังเคราะห์ได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบ และ ที่ได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลบริสุทธิ์

เอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอที่ใช้ในการวิจัยครั้งนี้เป็นเอนไซม์ที่ได้จากการกรีดยางจากผลมะละกอสด มีกิจกรรมในการย่อยสลายน้ำมันมะพร้าวเท่ากับ 925 ± 23 ยูนิตต่อกรัมของตะกอนยางมะละกอแห้ง มีปริมาณความจุน้ำโดยเฉลี่ย 3.62 ± 0.17 เปอร์เซ็นต์ และ ปริมาณน้ำอิสระเท่ากับ 0.395 ± 0.02 มีอุณหภูมิและค่าความเป็นกรด-ด่างที่เหมาะสมในการเร่งปฏิกิริยาย่อยสลายน้ำมันมะพร้าวเท่ากับ 45 ± 2.2 °ซ และ พีเอช 7 ± 0.35 ตามลำดับ มีปริมาณโปรตีนโดยเฉลี่ยเท่ากับ 9.85 ± 0.15 เปอร์เซ็นต์

น้ำมันมะพร้าวที่ใช้ในการวิจัยครั้งนี้เป็นน้ำมันที่ได้จากการสกัดเนื้อมะพร้าวชุดโดยวิธีการสกัดเย็น ประกอบด้วยกรดคาร์โปริก, กรดคาร์พริก, กรดคาร์ปริก, กรดลอริก, กรดไมริสติก, กรดปาล์มมิติก, กรดสเตียริก, กรดโอเลอิก และ กรดไลโนเลอิก เท่ากับ 0.5, 7.3, 6.5, 49.2, 17.4, 7.8, 3.0, 6.5 และ 1.8 เปอร์เซ็นต์ ตามลำดับ มีค่าสaponification index และค่าไอโอดีนเท่ากับ 256 ± 12 mg KOH/g oil และ 8.4 ± 0.42 ตามลำดับ

กลีเซอรอลดิบที่ใช้ในการวิจัยครั้งนี้เป็นกลีเซอรอลดิบที่เก็บรวบรวมจากกระบวนการผลิตไบโอดีเซลจากปฏิกิริยาทรานส์เอสเทอร์ิฟิเคชันของน้ำมันใช้แล้ว หลังจากนั้นนำกลีเซอรอลดิบไปทำให้บริสุทธิ์โดยแยกสารเจือปนและสกัดด้วยเอทานอล กลีเซอรอลดิบที่ผ่านการทำให้บริสุทธิ์มีสีน้ำตาลอ่อน มีค่าพีเอช 7.11 ± 0.35 มีปริมาณกลีเซอรอล 80.04 ± 4.00 เปอร์เซ็นต์ ปริมาณเถ้า 1.90 ± 0.09 เปอร์เซ็นต์ ปริมาณน้ำ 2.80 ± 0.14 เปอร์เซ็นต์ ความหนาแน่น 1.205 ± 0.06 g/cm³ และ ความหนืด 108.40 ± 5.42 cSt

ข

ผลการวิจัยพบว่าปัจจัยต่างๆที่มีผลต่อการสังเคราะห์กลีเซอรอลโมโนลอเรท จากปฏิกิริยากลิเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบโดยการเร่งปฏิกิริยาของไลเปสจากยางมะละกอ ได้แก่ (1) การเติม 95% เอทานอล ลงไปในปฏิกิริยา จะทำให้ได้ผลผลิตเพิ่มขึ้น 7 เปอร์เซ็นต์ (2) อัตราส่วนโดยโมลของกลีเซอรอลดิบต่อน้ำมันมะพร้าวเท่ากับ 8:1 จะให้ผลผลิตกลีเซอรอลโมโนลอเรทสูงสุดเท่ากับ 39.59 ± 1.77 เปอร์เซ็นต์ (3) อุณหภูมิที่ใช้ในการทำปฏิกิริยาที่ 45°C ได้ผลผลิตของกลีเซอรอลโมโนลอเรทสูงที่สุดเท่ากับ 45.24 ± 2.26 เปอร์เซ็นต์ (4) เวลาที่ใช้ในการทำปฏิกิริยาที่ 36 ชั่วโมง จะทำให้ได้ผลผลิตของกลีเซอรอลโมโนลอเรทสูงที่สุดเท่ากับ 53.18 ± 2.65 เปอร์เซ็นต์ (5) ปริมาณเอนไซม์ที่ร้อยละ 20 ของน้ำมันที่ใช้ จะทำให้ได้ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอลโมโนลอเรทสูงที่สุดเท่ากับ 58.35 ± 2.91 เปอร์เซ็นต์ และ (6) ปริมาณน้ำเริ่มต้นของเอนไซม์เท่ากับ 0.53 สามารถเร่งปฏิกิริยาแล้วให้ผลผลิตกลีเซอรอลโมโนลอเรทสูงที่สุดเท่ากับ 58.3 ± 2.91 เปอร์เซ็นต์ ปริมาณของกลีเซอรอลโมโนลอเรทที่สังเคราะห์ได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบเท่ากับ 46.73 ± 2.33 เปอร์เซ็นต์ และปริมาณของกลีเซอรอลโมโนลอเรทที่สังเคราะห์ได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลบริสุทธิ์เท่ากับ 51.65 ± 2.58 เปอร์เซ็นต์

Research Title	Synthesis of Glycerol Monolaurate from Crude Glycerol Dedived From Biodiesel Production using Lipase from <i>Carica papaya</i> Latex
Name	Assistance Professor Dr. Porntippa Pinyaphong
Faculty	Science and Technology
University	Uttaradit Rajabhat University
Year	2012

Abstract

The purposes of this research were to; (1) study the synthesis of glycerolmonolaurate by glycerolysis of coconut oil and crude glycerol catalyzed by *Carica papaya* latex lipase and (2) compare the percentage yield of glycerolmonolaurate synthesized from glycerolysis of coconut oil with crude glycerol and glycerolysis of coconut oil with pure glycerol.

Carica papaya latex lipase obtained from the incision of unripe papaya fruit. It showed hydrolysis activity on coconut oil at 925 ± 23 units/gram of dried particulate. The average water content and average water activity of this lipase were 3.62 ± 0.17 % and 0.395 ± 0.02 , respectively. Optimal catalytic conditions for coconut oil hydrolysis were 45 ± 2.2 °C and pH 7 ± 0.35 . The average protein content was 9.85 ± 0.15 %.

Coconut oil obtained from cold pressed extraction method. The fatty acid compositions of extracted coconut oil were caproic acid (0.5%), caprylic acid (7.3%), capric acid (6.5%), lauric acid (49.2%), myristic acid (17.4%), palmitic acid (7.8%), stearic acid (3.0%), oleic acid (6.5%) and linoleic acid (1.8%). Saponification value and iodine value of extracted coconut oil were 256 ± 12 mg KOH/g oil and 8.4 ± 0.42 , respectively.

Crude glycerol obtained from the biodiesel production through transesterification of used-oil. The partially purified crude glycerol had light brown color, pH 7.11 ± 0.35 , glycerol content 80.04 ± 4.00 %, ash content 1.90 ± 0.09 %, water content 2.80 ± 0.14 %, density 1.205 ± 0.06 g/cm³ and viscosity 108.40 ± 5.42 cSt.

The findings were as follows. The influences of the following variables on glycerolmonolaurate synthesis from glycerolysis of coconut oil with crude glycerol catalyzed by *Carica papaya* latex lipase were: (1) the addition of 95% ethanol into reaction, the percentage yield of product was 7% increased, (2) molar ratio of glycerol : coconut oil at 8:1 gave highest yield of glycerolmonolaurate ($39.59 \pm 1.77\%$) compared to others molar ratio, (3) reaction temperature at 45°C produced highest glycerolmonolaurate at $45.24 \pm 2.26\%$ when compared to different temperature, (4) reaction time for 36 hours gave $53.18 \pm 2.65\%$ glycerolmonolaurate, (5) 20% of lipase dosage gave $58.35 \pm 2.91\%$ glycerolmonolaurate, and (6) initial water activity of enzyme at 0.53 produced $58.3 \pm 2.91\%$ glycerolmonolaurate. The percentage yields of glycerolmonolaurate synthesized from glycerolysis of coconut oil with crude glycerol was **46.73 ± 2.33** and percentage yields of glycerolmonolaurate synthesized from glycerolysis of coconut oil with pure glycerol was 51.65 ± 2.58 .

กิตติกรรมประกาศ

โครงการวิจัยเรื่องการสังเคราะห์กลีเซอรอลโมโนลอเรทจากกลีเซอรอลดิบที่ได้จากกระบวนการผลิตไบโอดีเซลโดยใช้เอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอ ได้รับทุนสนับสนุนการทำวิจัยจากงบประมาณแผ่นดินประจำปี พ.ศ. 2554 (เสนอมผ่าน วช) เพื่อมุ่งหวังที่จะศึกษาการสังเคราะห์กลีเซอรอลโมโนลอเรทจากปฏิกิริยากลิเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบโดยใช้เอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอ และเปรียบเทียบร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอลโมโนลอเรทที่สังเคราะห์ได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบ และ ที่ได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลบริสุทธิ์ เพื่อใช้เป็นแนวทางในการเพิ่มมูลค่าของกลีเซอรอลดิบที่ได้จากกระบวนการผลิตไบโอดีเซล

ผู้วิจัยขอขอบพระคุณสำนักงบประมาณ มหาวิทยาลัยราชภัฏอุตรดิตถ์ และ สำนักงานคณะกรรมการวิจัยแห่งชาติ ที่ได้เห็นคุณค่าของโครงการวิจัยและให้การสนับสนุนเงินทุนวิจัยในครั้งนี้ ขอกราบขอบพระคุณ รองศาสตราจารย์ ดร. ภาวิณี คณาสวัสดิ์ ผู้ล่วงลับไปแล้วที่ได้มอบความรู้ในการทำวิจัยแก่ผู้วิจัย และขอกราบขอบพระคุณ ผู้ช่วยศาสตราจารย์ ดร. เพ็ญศิริ ศรีบุรี ที่ได้สละเวลาให้คำปรึกษาและข้อเสนอแนะที่มีคุณค่าต่อการวิจัย

ขอขอบคุณเจ้าหน้าที่ศูนย์วิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี มหาวิทยาลัยราชภัฏอุตรดิตถ์ เจ้าหน้าที่ศูนย์บริการวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยเชียงใหม่ (ศวท มช) ที่ได้สละเวลาอำนวยความสะดวกในการใช้เครื่องมือทางวิทยาศาสตร์ และ ขอขอบคุณคุณณพดล บุญญรัตน์พันธุ์ ที่กรุณาในการเก็บรวบรวมกลีเซอรอลดิบจากห้องปฏิบัติการ

ท้ายสุดนี้ผู้วิจัยขอกราบขอบพระคุณ บิดา มารดา ที่ให้การสนับสนุนในด้านการศึกษามาโดยตลอด และขอขอบคุณกำลังใจจากครอบครัวที่รักยิ่ง ที่ทำให้โครงการวิจัยนี้สำเร็จลุล่วงไปได้ด้วยดี

พรทิพพา พิณญาพงษ์
คณะวิทยาศาสตร์และเทคโนโลยี
มหาวิทยาลัยราชภัฏอุตรดิตถ์
2555

สารบัญ

	หน้า
บทคัดย่อ	ก
กิตติกรรมประกาศ	จ
สารบัญ	ฉ
รายการตารางประกอบ	ฅ
รายการภาพประกอบ	ญ
บทที่ 1 บทนำ	1
ความเป็นมาและความสำคัญของปัญหา	1
วัตถุประสงค์ของการวิจัย	3
ขอบเขตของการวิจัย	3
นิยามเชิงปฏิบัติการ	3
สมมติฐานการวิจัย	4
ประโยชน์ที่คาดว่าจะได้รับจากการวิจัย	4
กรอบแนวคิดในการวิจัย	4
บทที่ 2 เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	5
กลีเซอรอลดิบจากการผลิตไบโอดีเซล	5
ตลาดกลีเซอรอลดิบในปัจจุบันและการนำไปใช้	7
การเพิ่มความบริสุทธิ์ของกลีเซอรอลดิบ	7
การผลิตกลีเซอรอล โมโนลอรเททและการประยุกต์ใช้	11
ปัจจัยที่มีผลต่อปฏิกิริยากลิเซอโรไลซิสซึ่งเร่งด้วยเอนไซม์ไลเปส	14
การเก็บเกี่ยวผลผลิตโมโนกลีเซอไรด์	16
ไลเปสจากยางมะละกอ	17
น้ำมันมะพร้าว	20
งานวิจัยที่เกี่ยวข้อง	23
บทที่ 3 วิธีดำเนินการวิจัย	26
การเก็บยางมะละกอ	26
การเตรียมเอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอ	27
การตรวจสอบคุณสมบัติของไลเปสจากยางมะละกอ	27

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
การสกัดน้ำมันจากมะพร้าวโดยวิธีบีบเย็น	31
การวิเคราะห์องค์ประกอบและคุณสมบัติทางเคมีบางประการของน้ำมันมะพร้าว	31
การทำกลีเซอรอลดิบให้บริสุทธิ์	32
การตรวจสอบองค์ประกอบของกลีเซอรอลดิบที่รวบรวมได้ก่อน และหลังทำให้บริสุทธิ์	33
ตรวจสอบกลีเซอโรไลดีสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบที่เตรียมไป	33
การศึกษาปัจจัยที่มีผลต่อกลีเซอโรไลดีสของกลีเซอรอลดิบ	33
การแยกองค์ประกอบของสารผลิตภัณฑ์ด้วยวิธี Thin Layer Chromatography	35
การวิเคราะห์ปริมาณของผลิตภัณฑ์โดย colorimetric method	36
การวิเคราะห์องค์ประกอบของน้ำมันมะพร้าวและผลิตภัณฑ์ด้วย GC-MS	36
เปรียบเทียบผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอเรทจากกลีเซอโรไลดีสของน้ำมันมะพร้าวและกลีเซอรอลดิบ กับ ผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอเรทจากกลีเซอโรไลดีสของน้ำมันมะพร้าวและกลีเซอรอลบริสุทธิ์	36
บทที่ 4 ผลการวิจัย	38
คุณสมบัติของเอนไซม์ไลเปสจากยางมะละกอ	38
คุณสมบัติของน้ำมันมะพร้าว	41
คุณสมบัติของกลีเซอรอลดิบก่อน- และ หลังการทำให้บริสุทธิ์	42
ผลของปัจจัยต่างๆที่มีต่อการสังเคราะห์กลีเซอรอล โมโนลอเรท	42
ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอเรทที่สังเคราะห์ได้จากกลีเซอโรไลดีสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลดิบ และ ที่ได้จากกลีเซอโรไลดีสของน้ำมันมะพร้าวกับกลีเซอรอลบริสุทธิ์	47
บทที่ 5 สรุป อภิปรายผลการวิจัย และข้อเสนอแนะ	49
สรุป	49
อภิปรายผลการวิจัย	50
ข้อเสนอแนะ	53
บรรณานุกรม	55

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
ภาคผนวก ก โครมาโตรแกรมของไตรกลีเซอไรด์ที่เหลือจากปฏิกิริยาคลีเซอโรไลซิส	61
ภาคผนวก ข โครมาโตรแกรมของโมนอกลิเซอไรด์ที่เกิดขึ้นจากปฏิกิริยาคลีเซอโรไลซิส	62
ภาคผนวก ค โครมาโตรแกรมของไดกลีเซอไรด์ที่เกิดขึ้นจากปฏิกิริยาคลีเซอโรไลซิส	63
ภาคผนวก ง โครมาโตรแกรมของกรดไขมันที่เกิดขึ้นจากปฏิกิริยาคลีเซอโรไลซิส	64
ภาคผนวก จ แมสสเปกตรัม	65
ภาคผนวก ฉ กราฟมาตรฐานของกรดลอริก	66
ภาคผนวก ช กราฟมาตรฐานของกลีเซอไรด์แต่ละชนิด	67

สารบัญตารางประกอบ

ตาราง		หน้า
2.1	องค์ประกอบและคุณสมบัติของกลีเซอรอลดิบที่ได้จากการผลิตไบโอดีเซล	6
2.2	กระบวนการแยกโดยโครมาโตกราฟี	11
2.3	การกระจายตัวของกรดไขมันในโมเลกุลของไตรกลีเซอไรด์ที่พบเป็นส่วนประกอบของน้ำมันมะพร้าว	21
4.1	การย่อยสลายน้ำมันมะพร้าวของเอนไซม์ไลเปสซึ่งแยกได้จากยากละกอสต	39
4.2	ปริมาณความจุน้ำ (C_w) และ ปริมาณน้ำอิสระ (A_w) ของไลเปสที่แยกได้จากยากละกอสต	39
4.3	ชนิดและปริมาณของกรดไขมันที่เป็นองค์ประกอบในน้ำมันมะพร้าว	41
4.4	องค์ประกอบของกลีเซอรอลดิบก่อน- และหลังการทำให้บริสุทธิ์	42
4.5	องค์ประกอบของโมโนกลีเซอไรด์ที่ผลิตได้จากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวซึ่งเร่งด้วยไลเปสจากยากละกอสต	48

สารบัญภาพประกอบ

ภาพที่		หน้า
2.1	ทรานส์เอสเทอร์ฟิเคชันของไตรกลีเซอไรด์กับอัลกอฮอล์ซึ่งให้ อัลคิลเอสเทอร์ และกลีเซอรอลเป็นผลผลิตของปฏิกิริยา	6
2.2	การแยกกรดไขมันและตัวเร่งปฏิกิริยาออกจากกลีเซอรอลดิบ	8
2.3	กระบวนการทำให้กลีเซอรอลบริสุทธิ์	10
2.4	ไฮโดรไลซิส หรือ อัลกอฮอล์ไฮซิส ของไตรกลีเซอไรด์ ในการผลิต 2-โมโนกลีเซอไรด์	13
2.5	กลีเซอโรไลซิสของไตรกลีเซอไรด์ในการผลิตโมโนกลีเซอไรด์	13
2.6	เอสเทอร์ฟิเคชันของกลีเซอรอลให้ผลผลิตเป็นสารผสมของ 1(3)-และ 2-โมโนกลีเซอไรด์	14
2.7	(ก) ผลิตภัณฑ์ที่ได้จากปฏิกิริยาอินเตอร์เอสเทอร์ฟิเคชันของสารผสม ไตรกลีเซอไรด์ซึ่งเร่งปฏิกิริยาด้วยสารเคมีหรือเอนไซม์ไลเปสที่ไม่มี ความจำเพาะเจาะจงต่อตำแหน่ง และ (ข) ผลิตภัณฑ์ที่ได้จาก ปฏิกิริยาอินเตอร์เอสเทอร์ฟิเคชันของสารผสมไตรกลีเซอไรด์ซึ่งเร่ง ปฏิกิริยาด้วยเอนไซม์ไลเปสชนิดที่มีความจำเพาะเจาะจงต่อตำแหน่ง ที่ 1 และ 3 ของไตรกลีเซอไรด์	18
4.1	อุณหภูมิที่เหมาะสมในการเร่งปฏิกิริยาการย่อยสลายน้ำมันมะพร้าวของ ไลเปสจากยางมะละกอ	40
4.2	ค่าความเป็นกรด-ด่างที่เหมาะสมในการเร่งปฏิกิริยาการย่อยสลาย น้ำมันมะพร้าวของไลเปสจากยางมะละกอ	40
4.3	ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอเรทที่ได้จากกลีเซอโรไลซิสของ น้ำมันมะพร้าวซึ่งเร่งด้วยไลเปสจากยางมะละกอที่มีการเติม ตัวทำละลายอินทรีย์ชนิดต่างๆ	43
4.4	ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอเรท เมื่อใช้อัตราส่วนโดยโมลของ กลีเซอรอลต่อน้ำมันมะพร้าวตั้งแต่ 2:1 ถึง 12:1	44
4.5	ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอเรท เมื่อทำปฏิกิริยา กลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าวที่อุณหภูมิต่างๆ	45
4.6	ร้อยละผลผลิตของปฏิกิริยาจากกลีเซอโรไลซิสของน้ำมันมะพร้าว ที่เวลาต่างๆ	46

สารบัญภาพประกอบ (ต่อ)

ภาพที่		หน้า
4.7	ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอรเทท จากกลีเซอโรไลซีสของ น้ำมันมะพร้าวซึ่งใช้ไลเปสจากยางมะละกอที่ปริมาณต่างๆ เป็นตัวเร่งปฏิกิริยา	46
4.8	ร้อยละผลผลิตของกลีเซอรอล โมโนลอรเทท จากกลีเซอโรไลซีส ของน้ำมันมะพร้าวซึ่งเร่งโดยไลเปสจากยางมะละกอซึ่งมี ปริมาณน้ำเริ่มต้นต่างๆ เป็นตัวเร่งปฏิกิริยา	47