ETM022

# การผลิตน้ำมันดีเซลชีวภาพจากน้ำมันสบู่ดำด้วยวิธีtransesterification Biodiesel from Physic nut oil by Transesterification

ศิลาวัลย์ ซลศรานนท์, วรรษา ปธานราษฏร์, ศิริวรรณ ตันอายุวรรณะ, และแคทลียา ปัทมพรหม\* ภาควิชาวิศวกรรมเคมี คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยธรรมศาสตร์ อ.คลองหลวง ต.คลองหนึ่ง จ.ปทุมธานี 12120 โทรศัพท์ และโทรสาร 0-2564-3001-9 ต่อ 3125 Email: <u>cattalee@engr.tu.ac.th</u>

Silawan Chonsaranon, Wansa Pathanrart, Siriwan Tanayuwanna, and Cattaleeya Pattamaprom\* Department of Chemical Engineering, Faculty of Engineering, Thammasat University, Klong-Luang, Klong-Neung, Pathumthani 12120 Tel. and Fax. : 0-2564-3001-9 Ext.3125 Email: <u>cattalee@engr.tu.ac.th</u>

#### บทคัดย่อ

้น้ำมันดีเซลชีวภาพ (Biodiesel) คือน้ำมันดีเซลที่ผลิตจากน้ำมัน ไบโอดีเซลที่ผลิตในประเทศไทยโดยวิ<del>ธี</del> พืชหรือไขมันสัตว์ tranesterification ด้วยแอลกอฮอล์ส่วนใหญ่ผลิตจากน้ำมันปาล์มหรือ ้น้ำมันพืชใช้แล้ว ซึ่งในบางครั้งวัตถุดิบเหล่านี้อาจเกิดการขาดแคลน จึง ต้องมีการศึกษาความเป็นไปได้ในการใช้วัตถุดิบอื่นในการผลิต ซึ่งสบู่ ดำเป็นอีกวัตถุดิบหนึ่งที่น่าสนใจ เนื่องจากสามารถให้ผลผลิตได้ใน ปริมาณมากในระยะเวลาอันสั้น ดังนั้นงานวิจัยนี้จึงมีจุดมุ่งหมายเพื่อ ศึกษาการผลิตน้ำมันดีเซลชีวภาพจากน้ำมันสบู่ดำ และศึกษาผลของตัว แปรต่าง ๆ ต่อกระบวนการผลิตน้ำมันดีเซลชีวภาพ โดยเราได้มีการ ปรับอัตราส่วนโดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมันอยู่ระหว่าง 6:1 ถึง 10:1 และพบว่าน้ำมันดีเซลชีวภาพที่ผลิตได้มีคุณภาพตามมาตรฐาน และ ้อัตราส่วนโดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมันที่เหมาะสมที่สุดอยู่ที่ 8:1 โดย ้มีความบริสุทธิ์ของเมธิลเอสเตอร์อยู่ที่ 98.9 %

#### Abstract

Biodiesel is an alternative renewable diesel fuel that is produced from vegetable oils and animal fats. **[3, 5]** Currently, biodiesel produced by transesterification with alcohols in Thailand is from palm oil and waste vegetable oil. The supplies of these raw materials are sometimes limited depending on the agricultural situation. Alternative raw materials should be investigated to prevent shortage of raw material. Physic nut oil is one of the interesting alternatives because it can generate large amount of oil in a short period. The objectives of this study are to study the production process of biodiesel from physic nut oil and to investigate parameters that affect the quality and quantity of the product. The experiments were carried out in batch-scale where the molar ratio of methanol to oil is between 6:1 and 10:1. We found that, from preliminary analysis, the quality of product meet the standard and best ratio of methanol per oil is 8: 1 with methyl ester concentration of 98.9 %.

Keywords: biodiesel, physic nut oil, transesterification

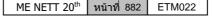
#### 1. บทนำ

สบู่ดำเป็นไม้ยืนดัน ซึ่งให้ผลผลิตประมาณ 8 ถึง 10 เดือน หลังจากเพาะปลูก มีปริมาณน้ำมันอยู่ในเมล็ดประมาณร้อยละ 35 นิยม ใช้ผสมน้ำมันสบู่ดำกับน้ำมันเบนซินในอัตราส่วนต่าง ๆ เพื่อใช้เดิม เครื่องจักรทางการเกษตร

ปฏิกิริยาที่ใช้ในการผลิตน้ำมันดีเซลซีวภาพ คือ ปฏิกิริยา Transesterification ซึ่งเป็นปฏิกิริยาที่เกิดจากการนำน้ำมันพืชหรือ ไขมันสัตว์มาทำปฏิกิริยากับแอลกอฮอลล์ (alcohol) ได้แก่ เมทานอล (CH<sub>3</sub>OH) หรือ เอทานอล (CH<sub>3</sub>CH<sub>2</sub>OH) โดยมีกรดหรือด่าง เป็นตัวเร่ง ปฏิกิริยา และได้ผลิตภัณฑ์เป็นเอสเทอร์ซึ่งก็คือน้ำมันดีเซลซีวภาพที่ เราต้องการ และมีกลีเซอรอล (Glycerol) เป็นผลพลอยได้ โดยหาก แอลกอฮอลล์ที่ใช้เป็นเมทานอล ผลิตภัณฑ์เอสเทอร์นั้นจะเรียกว่า เมทิลเอสเทอร์ (methyl ester) ปฏิกิริยาดังกล่าวแสดงได้ดังสมการ ข้างล่าง

H2C-OCOR' HC-OCOR'' HC-OCOR'' H2C-OCOR''		catalyst	ROCOR ÷ ROCOR <sup>®</sup> ÷ ROCOR <sup>®</sup>	÷	H <sub>2</sub> C = OH HC = OH HC = OH H <sub>2</sub> C = OH
triglyceride	alcohol		mixture of alkyl esters		glycerol

**รูปที่ 1** ปฏิกิริยา Transesterification



## ETM022

และปฏิกิริยา Transesterification ที่เป็นที่นิยมใช้ คือการทำ ปฏิกิริยา Transesterification โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาเป็นเบส อาทิเช่น โซเดียมไฮดรอกไซด์ (NaOH) หรือโพแทสเซียมไฮดรอกไซด์ (KOH)

ในอดีตมีการศึกษาการผลิตไบโอดีเซลจากวัตถุดิบต่างๆ มากมาย รวมถึง น้ำมันดอกทานตะวัน [8], น้ำมันถั่วเหลือง [4], น้ำมันปาล์มดิบ [2], และน้ำมันพืชใช้แล้ว [1, 9, และ 10] โดยส่วนใหญ่พบว่า สภาวะที่ เหมาะสมที่สุดในการทำปฏิกิริยาคือ 1 ชั่วโมง โดยใช้อัตราส่วนโดยโมล ระหว่างเมทานอลต่อน้ำมันเท่ากับ 6:1 ใช้อัตราส่วนคะตะลิสต์ต่อน้ำมัน เท่ากับร้อยละ 0.6 ช่วงอุณหภูมิในการทำปฏิกิริยาอยู่ระหว่าง 60 ถึง 70 องศาเซลเซียส และใช้เวลาในการทำปฏิกิริยาดั้งแต่ 30 ถึง 60 นาที

สำหรับสบู่ดำ ที่ผ่านมายังไม่มีรายงานการศึกษาถึงการผลิตน้ำมัน ดีเซลซีวภาพจากน้ำมันสบู่ดำด้วยปฏิกิริยา Transesterification ดังนั้น ในงานวิจัยนี้จึงได้ทำการศึกษาสภาวะการผลิตน้ำมันดีเซลซีวภาพจาก น้ำมันสบู่ดำด้วยปฏิกิริยานี้โดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่เป็นเบส และทำการ ศึกษาถึงอัตราส่วนเมทานอลต่อน้ำมันและปริมาณคะตะลิสต์ที่เหมาะสม

## **2**. การทดลอง

#### 2.1 สารเคมี

วัตถุดิบที่ใช้ในการทดลองนี้คือ น้ำมันสบู่ดำ โดยสบู่ดำได้รับความ อนุเคราะห์จากจังหวัดชัยนาท ส่วนสารเคมีได้แก่ เมทานอล โซเดียมไฮ ดรอกไซด์ ไอโซโพรพานอล โทลูอีน และเฮกเซน สั่งซื้อจากบริษัท Merck

## 2.2 ขั้นตอนการทดลอง

ขั้นตอนการผลิตน้ำมันดีเซลซีวภาพประกอบด้วย 3 กระบวนการ หลักคือ การปรับปรุงคุณภาพก่อนการทำปฏิกิริยา (Pre-treatment) ขั้นตอนการทำปฏิกิริยา และการปรับสภาพหลังจากทำปฏิกิริยาแล้ว (Post-treatment) **[6, 7]** 

## 1) การปรับสภาพก่อนทำปฏิกิริยา (Physical Pre-treatment)

กระบวนการปรับสภาพก่อนการทำปฏิกิริยานั้นคือการนำ น้ำมันวัตถุดิบไปกำจัดผงตะกอน และน้ำที่ปนเปื้อนให้หมดไปก่อน

## 2) ขั้นตอนการทำปฏิกิริยา (Transesterification)

ขั้นตอนการทำปฏิกิริยาเริ่มจากการนำน้ำมันสบู่ดำมาทำปฏิกิริยา กับสารละลายโซเดียมไฮดรอกไซด์ในเมธานอลที่อุณหภูมิ 60 องศา เซลเซียส ภายใต้การคนเป็นเวลา 30 นาที ก่อนทำปฏิกิริยา ต้องมีการ ดรวจสอบปริมาณ FFA ของวัตถุดิบก่อนโดยค่า FFA ที่เหมาะสมควร ด่ำกว่าร้อยละ 0.5 หลังจากการทำปฏิกิริยา Transesterification สารละลายจะแยกเป็น 2 ชั้น หลังจากแยกชั้นของกลีเซอรอลออกไป แล้ว จะเหลือแต่ชั้นของเอสเทอร์หรือน้ำมันดีเซลซีวภาพที่เราต้องการ สำหรับการหาปริมาณ FFA สามารถทำได้โดยการไตเตรตสารละลาย ของน้ำมันในโทลูอีน และไอโซโพรพานอลด้วย โพแทสเซียมไฮดรอก ไซด์ตามมาตรฐาน ASTM 664-01 3) การปรับสภาพหลังจากทำปฏิกิริยา (Post- treatment)

ประกอบด้วย 2 กระบวนการ คือ การล้างน้ำมันดีเซลซีวภาพ และ การกำจัดน้ำ (Washing & Drying) โดยนำน้ำมันดีเซลซีวภาพไปปรับ ให้ ค่า pH เป็นกลาง และล้างด้วยน้ำกลั่นในสัดส่วน 1 ใน 3 ของ ปริมาณเอสเทอร์ และดั้งทิ้งไว้ให้แยกชั้น ทำขั้นตอนนี้ซ้ำไป จนกว่าจะ ได้ pH ของน้ำล้างและน้ำมันดีเซลซีวภาพจะมีค่าเป็นกลาง หลังจากนั้น ทำการกำจัดน้ำ (Drying) โดยนำเมทิลเอสเทอร์ที่ผ่านการล้างแล้วมา ด้มระเหยน้ำที่อุณหภูมิสูงกว่า 100 องศาเซลเซียส (ประมาณ 120 องศาเซลเซียส)

## 2.3 การวิเคราะห์คุณสมบัติ

สมบัติเบื้องต้นที่ทำการวิเคราะห์ คือ ค่าFFA ร้อยละของผลได้ (%Yield) องค์ประกอบของน้ำมันดีเซลซีวภาพ ค่าความหนึด และ ค่า cloud point ซึ่งองค์ประกอบของน้ำมันดีเซลซีวภาพ หาโดยใช้เครื่อง Gas Chromatograph ยี่ห้อ FISON รุ่น HRGC 8000 SERIES ที่มี ระบบ split/splitless injection และใช้ column แบบ FAMEWAX ที่มี ขนาด 30 m x 0.32 mm, ค่าความหนึดวัดโดยใช้ Viscometer แบบ Calibrated Viscometer ยี่ห้อ Cannon - Fenske Routine size 75 ซึ่ง มีค่า Viscometer constant ที่ 40 องศาเซลเซียส เป็น 0.007617 cSt/s ค่าโดยประมาณของ cloud point วัดโดยการลดอุณหภูมิของน้ำมันใน Cooling water bath จนน้ำมันเริ่มมีลักษณะขุ่น และหาปริมาณ Free glycerine และ Total glycerine พร้อมทั้งส่งตรวจสอบที่สถาบันวิจัย ปดท. ตามมาตรฐาน ASTM D6751-03a และ EN 14214

## 3. ผลการทดลองและการวิเคราะห์ผลการทดลอง

เมื่อนำน้ำมันสบู่ดำ มาผลิตน้ำมันดีเซลซีวภาพโดยปฏิกิริยา transesterification ที่อัตราส่วนโดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมันเท่ากับ 6:1, 7:1, 8:1, 9:1 และ 10:1 โดยใช้ปริมาณคะตะลิสต์โซเดียมไฮดรอก ไซด์คงที่ที่ร้อยละ 0.2 โดยน้ำหนัก (เมื่อคิดต่อปริมาณน้ำมันสบู่ดำ 100 ml) พบว่า เมื่อเพิ่มอัตราส่วนโดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมันให้มีค่า มากขึ้น ค่าความหนึดที่ได้มีค่าลดลงและใกล้เคียงค่ามาตรฐาน (2 ถึง 6 cSt) มากยิ่งขึ้นดังรูปที่ 2 แสดงถึงคุณภาพของน้ำมันที่ดีขึ้น ส่วนค่าร้อย ละของผลได้ (%yield)ซึ่งนิยามว่าเป็นปริมาณโดยน้ำหนักของน้ำมัน ดีเซลซีวภาพที่ได้ด่อน้ำมันสบู่ดำ ดังรูปที่ 3 มีแนวโน้มเพิ่มขึ้นจนถึงค่า อัตราส่วนโดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมันเป็น 8:1 เมื่อเพิ่มอัตราส่วน มากขึ้นกว่านี้พบว่า ค่าร้อยละของผลได้ที่ได้กลับมีค่าลดลง

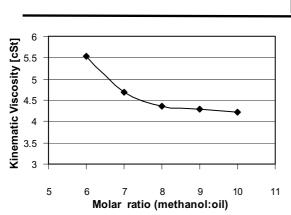
เมื่อทำการตรวจวัดค่า Acid value ของเมทิลเอสเทอร์ที่ผลิตได้ พบว่า การเพิ่มปริมาณเมทานอลมีผลทำให้ค่า Acid value ลดลง เนื่องจากเมทานอลไปทำปฏิกิริยากับ FFA ได้มากขึ้น ดังแสดงใน ตารางที่ 1

เมื่อทำการตรวจประเมินค่า cloud point ซึ่งเป็นอุณหภูมิที่น้ำมัน เริ่มเป็นไข พบว่า ค่า cloud point ของน้ำมันดีเซลชีวภาพซึ่งผลิตจาก สบู่ดำที่วัดได้มีค่าเท่ากัน อยู่ที่ 5 องศาเซลเซียส

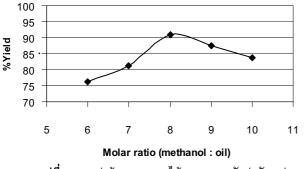
#### School of Mechanical Engineering , Suranaree University of Technology

#### 18-20 October 2006 , Mandarin Golden Valley Hotel & Resort Khao Yai , Nakhon Ratchasima

ETM022



ร**ูปที่ 2** แสดงค่าความหนืด (Kinematic Viscosity) กับอัตราส่วน โดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมันที่ปริมาณคะตะลิสต์โซเดียม ไฮดรอกไซด์ เท่ากับร้อยละ 0.2 โดยน้ำหนัก และอุณหภูมิ ในการทำปฏิกิริยา 60 องศาเซลเซียส



ร**ูปที่ 3** แสดงค่าร้อยละของผลได้ (% Yield) กับค่าอัตราส่วน โดยโมลของเมทานอลต่อน้ำมัน

**ตารางที่ 1** แสดงค่า Acid value (mg KOH / g oil) ของน้ำมันดีเซล ชีวภาพจากสบู่ดำที่สภาวะการทำปฏิกิริยาที่อัตราส่วนโดยโมลของเมทา นอลต่อน้ำมันค่าต่าง ๆ

Methanol:Oil	acid value	
	(mg KOH / g oil)	
unreacted oil	1.66	
6:1	1.19	
7:1	0.96	
8:1	0.58	
9:1	0.39	
10:1	0.39	

<u>หมายเหตุ</u> ค่ามาตรฐานของ Acid value อยู่ที่ 0.8 mg KOH / g oil

เมื่อนำตัวอย่างน้ำมันดีเซลซีวภาพชุดที่ใช้อัตราส่วนโดยโมลของเมทา นอลต่อน้ำมันเป็น 8:1 ไปทดสอบเพิ่มเดิมที่สถาบันวิจัยปตท. วังน้อย พบว่าความบริสุทธิ์ของน้ำมันดีเซลซีวภาพมีค่าสูงถึง 98.9 % และ สามารถสรุปเปรียบเทียบสมบัติน้ำมันดีเซลซีวภาพจากน้ำมันสบู่ดำชุด นี้กับน้ำมันดีเซลซีวภาพจากปาล์มสเตียรีนที่ได้จากงานวิจัยก่อนหน้านี้ [11] ได้ค่าสมบัติต่าง ๆ ดังแสดงในตารางที่ 2 จากตารางจะพบว่า น้ำมันดีเซลซีวภาพจากสบู่ดำที่ได้มีค่าผ่านตามมาตรฐานเป็นส่วนใหญ่ แต่สิ่งที่ต้องปรับปรุงคือค่าtriglycerideที่มีค่าสูงกว่าที่กำหนดและ ค่า oxidation stabilityที่ด่ำกว่ากำหนด ทั้งนี้เนื่องจากใช้วิธีด้มระเหยในการ แยกน้ำออกจากน้ำมันดีเซลซีวภาพในขั้นตอนสุดท้าย อย่างไรก็ดี ที่ น่าสนใจคือค่าoxidation stabilityของน้ำมันดีเซลซีวภาพจากสบู่ดำมี ค่าที่ด่ำกว่าน้ำมันดีเซลซีวภาพจากปาล์มสเตียรีนมาก อาจเนื่องจาก ปริมาณไขมันไม่อิ่มตัวในน้ำมันสบู่ดำที่มีค่ามากกว่า

Property	ASTM	Palm Stearin	Physic
	D6751-03a		Nut Oil
Flash Point	130.0 <sup>o</sup> C	170.0 <sup>°</sup> C	
	min.		
Kinematic Viscosity,	1.9–6.0 cSt	5.07 cSt	4.4 cSt
40 °C			
Cloud Point	Ву	18.0 <sup>o</sup> C	5.0 °C
	Customer		
Acid Number	0.80 mg	0.70 mg	0.58 mg
	KOH / g	KOH / g	KOH / g
Monoglyceride	0.80 wt.%	0.281 wt.%	0.366 wt.%
Diglycerides	0.20 wt.%	0.075 wt.%	0.262 wt.%
Triglycerides	0.20 wt.%	0.072 wt.%	> 0.4 wt.%
Free Glycerin	0.020 wt.%	< 0.005 wt.%	< 0.005
			wt.%
Total Glycerin	0.250 wt.%	0.094 wt.%	0.207 wt.%
Oxidation Stability	6.0 hr.	4.3 hr.	0.9 hr.
110 °C			

## ตารางที่ 2 คุณสมบัติของน้ำมันดีเซลซีวภาพที่ผลิตได้จากน้ำมันสบู่ดำ เมื่อเปรียบเทียบกับน้ำมันปาล์มสเตียรีน

#### 4. สรุปผลการทดลอง

การผลิตน้ำมันดีเซลชีวภาพจากน้ำมันสบู่ดำโดยใช้ปฏิกิริยา Transesterification ทำให้ได้น้ำมันดีเซลชีวภาพซึ่งมีปริมาณกรดไขมัน อิสระอยู่ในเกณฑ์ตามมาตรฐานของน้ำมันดีเซลชีวภาพทั่วไป คือ มีค่า ้ต่ำกว่าร้อยละ 0.40 ในทุกๆสภาวะการผลิตและพบว่าปริมาณ เมทานอลที่ใช้ทำปฏิกิริยา จะส่งผลต่อค่า Kinematic Viscosity และ Acid value ของน้ำมันดีเซลชีวภาพที่ได้ โดยที่เมื่อเราเพิ่มปริมาณเมทา นอลที่ใช้ทำปฏิกิริยา จะได้น้ำมันดีเซลชีวภาพที่มีคุณภาพดีขึ้น โดย ้คุณภาพของน้ำมันที่ผลิตได้เป็นไปตามมาตรฐานของน้ำมันดีเซล ชีวภาพ และได้ค่าร้อยละผลได้ (% Yield) โดยเฉลี่ยที่สภาวะที่ดีที่สุดสูง กว่าร้อยละ 90 โดยน้ำหนัก และได้ความบริสุทธิ์ของน้ำมันดีเซลชีวภาพ ้จากน้ำมันสบู่ดำมีค่าสูงถึง98.9 % ทำให้สรุปได้ว่า สภาวะที่เหมาะสมใน การเกิดปฏิกิริยา Transesterification ของน้ำมันสบู่ดำ คือ ใช้อัตราส่วน โดยโมลระหว่างเมทานอลกับน้ำมันเท่ากับ 8:1 ใช้ปริมาณคะตะลิสต์ โซเดียมไฮดรอกไซด์เท่ากับร้อยละ 0.20 ทำปฏิกิริยาที่อุณหภูมิ ประมาณ 60 องศาเซลเซียส และใช้เวลาในการทำปฏิกิริยาประมาณ 60 นาที

#### เอกสารอ้างอิง

1. Barnwal, B.K. and Sharma, M.P. (2005), "Prospects of biodiesel production from vegetable oils in India", Renewable and Sustainable Energy Reviews, Vol. 9, 363—378

## ETM022

2. Darnoko, D. and Cheryan, M. (2000), "Kinetics of Palm Oil Transesterification in a Batch Reactor", JAOCS, Vol. 77, no. 12, 1263—1267

3. Felizardo, P., Corrieia, M.J.N., Raposo, I., Mendes, J.F., Berkemeier, R., and Bordado, J.M. (2006), "Production of biodiesel from waste frying oils", Waste management, Vol. 26, 487—494

4. Freedman, B., Butterfield, R.O., and Pryde, E.H. (1986), "Transesterification Kinetics of Soybean Oil", JAOCS, Vol. 63, Iss.
10, 1375—1380

5. Gerpen, J.V. (2005), "Biodiesel processing and production", Fuel Processing Technology, Vol. 86, 1097—1107

6. Gerpen, J.V., Shanks, B., Pruszko, R., Clements, D., and

Knothe, G. (2004), "Biodiesel Production Technology", National Renewable Energy Laboratory, NREL/SR-510-36244.

7. Kinast, J.A. (2003), "Production of Biodiesels from Multiple Feedstocks and Properties of Biodiesel/Diesel Blends", Gas

Technology Institute, Des Plaines, Illinois, NREL/SR-510-31460.

Tomasevic, A.V. and Siler-Marinkovic, S.S. (2003),
 "Methanolysis of used frying oil", Fuel Processing Technology,
 Vol. 81, 1—6

 Zhang, Y., Dube, M.A., McLean, D.D., and Kates, M. (2003), "Biodiesel production from waste cooking oil: 1. Process design and technological assessment", Bioresource Technology, Vol. 89, 1—16.

10. Zheng, S., Kates, M., Dube, M.A., and McLean, D.D. (2006), "Biodiesel production from waste cooking oil: 1. Process design and technological assessment", Biomass and Bioenergy, Vol. 30, 267—272.

 11. ติลาวัลย์ ชลศรานนท์, วรรษา ปรานราษฏร์, ศิริวรรณ ตันอายุ
 วรรณะ, และแคทลียา ปัทมพรหม (2006) "การผลิตน้ำมันดีเซลซีวภาพ
 จากไขปาล์มสเตียรีนสีขาว", การประชุมเชิงวิชาการเครือข่ายพลังงาน แห่งประเทศไทยครั้งที่ 2, จังหวัดนครราชสีมา

