

บทที่ 4

สรุป

1. การศึกษาองค์ประกอบและคุณสมบัติทางเคมีของไ乂ปาล์มและน้ำมันปาล์ม พบว่า ไ乂ปาล์มมีค่าสปอนนิฟิเคชัน 200.88 ค่าเบอร์ออกไซด์ 5.60 ค่าไอโอดีน 39.10 ค่ากรด 0.04 และน้ำหนักโมเลกุล 838.22 และกรดไขมันส่วนใหญ่ประกอบด้วยปาล์มมิติก 51.13 เปอร์เซ็นต์ และไฮเดอเรชิก 28.28 เปอร์เซ็นต์ และน้ำมันปาล์มมีค่าสปอนนิฟิเคชัน 199.73 ค่าเบอร์ออกไซด์ 8.97 ค่าไอโอดีน 73.92 ค่ากรด 0.56 และน้ำหนักโมเลกุล 843.17 และกรดไขมันส่วนใหญ่ประกอบด้วยไฮเดอเรชิก 38.42 และปาล์มมิติก 28.65 เปอร์เซ็นต์
2. การคัดเลือกเงอนไขมีไลเพสที่เหมาะสมในการผลิตเมทิลเอสเทอร์จากไ乂ปาล์มและน้ำมันปาล์ม โดยเงอนไขมีไลเพสทางการค้า 7 ชนิด คือ ไลเพส AY (*Candida rugosa*) ไลเพส PS (*Pseudomonas sp.*) ไลเพส AK (*Pseudomonas fluorescens*) ไลเพส D (*Rhizopus delemar*) ไลเพส M (*Mucor javanicus*) ไลเพส OF (*Candida rugosa*) และ ไลเพส FAP-15 (*Rhizopus oryzae*) พบว่าเงอนไขมีไลเพส PS มีประสิทธิภาพในการผลิตเมทิลเอสเทอร์สูงสุด
3. การตีเส้นไขมีไลเพส PS โดยวิธีการยึดเกาะกับตัวพุ่ง 2 ชนิด คือ แอคคูเรล และซีไลท์ พบว่าแอคคูเรลเหมาะสมที่จะนำมาตีเส้นไขมีไลเพส PS ซึ่งสามารถตีเส้นไขมีไลเพส PS ได้ 0.33 ยูนิตต่อมิลลิกรัมเงอนไขมีไลเพสตึงรูป
4. สภาพะที่เหมาะสมต่อการผลิตเมทิลเอสเทอร์แบบ ก คือ ใช้สับสเตรทที่มีส่วนผสมระหว่างไ乂ปาล์มและเมทานอล อัตราส่วน 1:3 (มล/มล) 5 กรัม ใช้เงอนไขมีไลเพส PS ตึงรูป 60 ยูนิต มีน้ำในปฏิกิริยา 20 เปอร์เซ็นต์ของน้ำหนักสับสเตรท บ่มที่อุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส เป็นเวลา 24 ชั่วโมง ให้ปริมาณเมทิลเอสเทอร์ 92.20 เปอร์เซ็นต์
5. การศึกษาผลของตัวทำละลายอินทรีย์ต่อการผลิตเมทิลเอสเทอร์โดยใช้เงอนไขมีไลเพสพบว่า เมื่อเติม diethylether มีผลให้การผลิตเมทิลเอสเทอร์ลดลง 8.59 เปอร์เซ็นต์ เมื่อเปรียบเทียบกับตัวอย่างที่ไม่เติมตัวทำละลายอินทรีย์ เมื่อเติม dimethylsulfoxide, hexane และ petroleum ether การผลิตเมทิลเอสเทอร์ไม่มีความแตกต่างทางสถิติเมื่อเปรียบเทียบกับ

ตัวอย่างที่ไม่เติมตัวทำละลายอินทรีย์ที่ระดับนัยสำคัญ 0.05 ดังนั้นตัวทำละลายอินทรีย์ไม่มีผลต่อการเพิ่มผลผลิตเมทิลเอสเทอร์

6. การศึกษาผลของการเติมเมทานอลซึ่งต่อการผลิตเมทิลเอสเทอร์โดยใช้เอนไซม์ไลป์ต PS ตัวรุ่ป พบว่าเมื่อเพิ่มเมทานอลลงກារบ่มเป็นเวลา 24 ชั่วโมง มีผลให้การผลิตเมทิลเอสเทอร์เพิ่มขึ้นทางสถิติเมื่อเปรียบเทียบกับตัวอย่างที่ไม่เพิ่มเมทานอลที่ระดับนัยสำคัญ 0.05
7. การศึกษาองค์ประกอบของเมทิลเอสเทอร์จากไบปาร์ฟลูอีดีไบโอดีเซล พบว่าองค์ประกอบส่วนใหญ่ประกอบด้วยเมทิลปาล์มมิเตห 49.24 เปอร์เซ็นต์ และเมทิลโอลิเจท 18.13 เปอร์เซ็นต์ และคุณสมบัติที่สัมพันธ์ทางเชื้อเพลิงของเมทิลเอสเทอร์โดยทำการเปรียบเทียบกับน้ำมันดีเซลและไบโอดีเซลมาตรฐานพบว่ามีความหนาแน่น 0.870 กรัมต่อลูกบาศค์เซนติเมตร จุดเดือดสุดท้าย (กลั่นได้ 90%) 350 องศาเซลเซียส และจุดควบไฟ 176 องศาเซลเซียส มีค่าไกล์เดียงกับน้ำมันดีเซลและไบโอดีเซลมาตรฐาน ส่วนจุดในลูท 18 องศาเซลเซียส และความหนืด 7.52 เซนติสโตก มีค่ามากกว่าน้ำมันดีเซลไบโอดีเซลมาตรฐานเล็กน้อย และเมื่อเปรียบเทียบเมทิลเอสเทอร์จากไบปาร์ฟลูอีดีไบโอดีเซลตัวอย่างโดยใช้ค่าพบร่วมกับคุณสมบัติที่สัมพันธ์ทางเชื้อเพลิง มีค่าไกล์เดียงกัน
8. การขยายขนาดการผลิตเมทิลเอสเทอร์แบบกะได้ขยายขนาดการผลิตเป็น 10 เท่า และ 100 เท่า พบว่าในการขยายขนาดการผลิตเป็น 10 เท่า สามารถผลิตเมทิลเอสเทอร์ได้ 92.66 เปอร์เซ็นต์ และเมื่อขยายขนาดการผลิตเป็น 100 เท่า สามารถผลิตเมทิลเอสเทอร์ได้ 89.12 เปอร์เซ็นต์ ซึ่งไม่แตกต่างทางสถิติที่ระดับนัยสำคัญ 0.05 เมื่อเปรียบเทียบกับการผลิตแบบกะขนาดเล็กซึ่งสามารถผลิตเมทิลเอสเทอร์ได้ 93.23 เปอร์เซ็นต์ และคุณสมบัติที่สัมพันธ์ทางเชื้อเพลิงไม่แตกต่างกับการผลิตเมทิลเอสเทอร์แบบกะขนาดเล็ก ดังนั้นจึงสามารถขยายการผลิตเมทิลเอสเทอร์จากไบปาร์ฟลูอีดีไบโอดีเซล ไปถังปฏิกรณ์ขนาดใหญ่ได้
9. การศึกษาการนำเอนไซม์ไลป์ต PS ไปใช้ใหม่ พบว่าเมื่อนำเอนไซม์ไลป์ต PS ไปใช้ใหม่ 3 ครั้ง การผลิตเมทิลเอสเทอร์ของการใช้ร้าครั้งที่ 3 ลดลงเหลือ 33.95 เปอร์เซ็นต์
10. การผลิตเมทิลเอสเทอร์โดยใช้ถังปฏิกรณ์แบบ PBR และในถังปฏิกรณ์แบบ CSTR จากไบปาร์ฟลูอีดีไบโอดีเซล ตัวอย่างที่ไม่เติมตัวทำละลายอินทรีย์ไม่มีผลต่อการผลิตเมทิลเอสเทอร์โดยใช้ถังปฏิกรณ์แบบ PBR และในถังปฏิกรณ์แบบ CSTR จากการนี้แสดงให้เห็นว่าเมทิลเอสเทอร์สามารถผลิตได้ในปริมาณที่มากและมีคุณภาพที่ดี

แข็งที่อุณหภูมิห้องจึงไม่สามารถป้อนสับสเทราทให้เหล้าจากสายบีบ์ลงในคอลัมน์ได้ จึงไม่สามารถผลิตเมทิลเอสเทอร์แบบต่อเนื่องในถังปฏิกิริณ์แบบ PBR และ CSTR ได้

11. ปฏิกิริยาเมทาโนไรซิสจากน้ำมันปาล์มโคลีนแบบกํา พบว่าสามารถผลิตเมทิลเอสเทอร์ได้ 91.44 เปอร์เซ็นต์ นอกจานี้ยังมีกรดไขมัน ไดกลีเซอไรด์ และโมโนกลีเซอไรด์เหลืออยู่ปริมาณเล็กน้อย คือ 2.91, 2.98 และ 2.7 เปอร์เซ็นต์ ซึ่งไม่แตกต่างทางสถิติที่ระดับนัยสำคัญ 0.05 เมื่อเปรียบเทียบกับการผลิตเมทิลเอสเทอร์จากไขปาล์ม
12. การผลิตเมทิลเอสเทอร์อย่างต่อเนื่องจากไขปาล์มด้วยเอนไซม์ไลเพสต์ริงรูป PS ในใช้ถังปฏิกิริณ์แบบ PBR พบว่าเมื่อทำปฏิกิริยาเมทาโนไรซิสอย่างต่อเนื่องที่อัตราการไหลของสับสเทราทเท่ากับ 0.01 มิลลิลิตรต่อนาที จะให้ปริมาณเมทิลเอสเทอร์เฉลี่ยสูงสุด เมื่อเพิ่มอัตราการไหลของสับสเทราทเท่ากับ 0.03 และ 0.05 มิลลิลิตรต่อนาที จะให้ปริมาณเมทิลเอสเทอร์เฉลี่ยลดลง
13. การผลิตเมทิลเอสเทอร์อย่างต่อเนื่องจากไขปาล์มด้วยเอนไซม์ไลเพสต์ริงรูป PS ในใช้ถังปฏิกิริณ์แบบCSTR พบว่าเมื่อทำปฏิกิริยาเมทาโนไรซิสอย่างต่อเนื่องที่อัตราการไหลของสับสเทราทเท่ากับ 0.07 มิลลิลิตรต่อนาที จะให้ปริมาณเมทิลเอสเทอร์เฉลี่ยสูงสุด เมื่อเพิ่มอัตราการไหลของสับสเทราทเท่ากับ 0.12 มิลลิลิตรต่อนาที จะให้ปริมาณเมทิลเอสเทอร์เฉลี่ยลดลง
14. การผลิตเมทิลเอสเทอร์จากไขปาล์มโดยใช้เอนไซม์ไลเพสต์ริงรูป PS ในถังปฏิกิริณ์แบบต่อเนื่อง พบว่าถังปฏิกิริณ์แบบ PBR จะสามารถผลิตเมทิลเอสเทอร์ได้ดีกว่าการใช้ถังปฏิกิริณ์แบบ CSTR อาจเป็นไปได้ว่าการใช้ถังปฏิกิริณ์แบบ PBR เอนไซม์ไลเพสต์ริงรูป PS และสับสเทรามีโอกาสสัมผัสและทำปฏิกิริยาเมทาโนไรซิสได้มากกว่าถังปฏิกิริณ์แบบ CSTR

ข้อเสนอแนะ

1. ควรมีการศึกษาเพิ่มในส่วนของการนำเอนไซม์ไลเปส PS ตึ่งรูปกลับมาใช้ใหม่ เพื่อให้กิจกรรมของเอนไซม์ที่นำกลับมาใช้ในมีลดลงน้อยที่สุด
2. ควรมีศึกษาเพิ่มในส่วนของการผลิตเมทิลเอสเทอร์จากไข่ปาล์มด้วยเอนไซม์ไลเปส PS ตึ่งรูปแบบต่อเนื่อง เช่น ละลายไข่ปาล์มในตัวทำละลายอินทรีย์เพื่อให้สับสเตรทในลักษณะปั๊มลงในคอลัมน์ได้
3. ควรมีการศึกษาการขยายขนาดการผลิตเมทิลเอสเทอร์จากน้ำมันปาล์มด้วยเอนไซม์ไลเปส PS ตึ่งรูปแบบต่อเนื่อง
4. ควรมีการศึกษาการผลิตเมทิลเอสเทอร์ด้วยเอนไซม์ไลเปสจากแหล่งธรรมชาติที่ผลิตชีวะเอง เช่น จากจุลินทรีย์ และจากพืช เพื่อลดต้นทุนการผลิต