210509

งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาและพัฒนาตัวเร่งปฏิกิริยาวิวิธพันธ์ที่เป็นกรด เพื่อใช้ในปฏิกิริยา esterification ของกรดไขมันอิสระที่อยู่ในน้ำมันปาล์มดิบและน้ำมันใช้แล้ว ซึ่งเป็นวัตถุดิบที่มีศักยภาพ สำหรับกระบวนการผลิตไบโอดีเซลของไทย โดยตัวเร่งปฏิกิริยาที่สังเคราะห์และใช้ในงานวิจัยนี้ คือ ตัวเร่ง ปฏิกิริยา sulfated zirconia (SO₄²/ZrO₂) และ sulfated tin oxide (SO₄²/SnO₂) โดยตัวเร่งปฏิกิริยาที่ สังเคราะห์ได้ทั้งสองจะนำมาทดสอบปฏิกิริยา esterification ในเครื่องปฏิกรณ์แบบถังกวนอย่างง่าย ที่ สภาวะในการทำปฏิกิริยาต่างๆ และเปรียบเทียบประสิทธิภาพของตัวเร่งปฏิกิริยากับกรดซัลฟิวริก นอกจากนี้ยังศึกษาอิทธิพลของการเปลี่ยนแปลงสภาวะที่ใช้ในการสังเคราะห์ตัวเร่งปฏิกิริยา sulfated zirconia และ sulfated tin oxide ต่อประสิทธิภาพในการเร่งปฏิกิริยา ตัวเร่งปฏิกิริยาที่สังเคราะห์ได้จะ นำมาทดสอบคุณสมบัติทางกายภาพ ทางเคมี และจุลภาค

ผลการศึกษาพบว่า ตัวเร่งปฏิกิริยา SO₄²⁻/ZrO₂ และ SO₄²⁻/SnO₂ ที่สังเคราะห์ได้มีคุณสมบัติใน การเร่งปฏิกิริยา esterification ของกรดไขมันอิสระในน้ำมันปาล์มดิบและน้ำมันใช้แล้วได้ดี ที่สภาวะการ ทำปฏิกิริยาที่ไม่รุนแรง (อุณหภูมิในการทำปฏิกิริยาไม่เกิน 80 °C ภายใต้ความดันบรรยากาศ) โดยตัวเร่ง ปฏิกิริยา SO₄²⁻/SnO₂ มีประสิทธิภาพสูงกว่าตัวเร่งปฏิกิริยา SO₄²⁻/ZrO₂ ทั้งปฏิกิริยา esterification ของ กรดไขมันอิสระในน้ำมันปาล์มดิบและน้ำมันใช้แล้ว ตัวเร่งปฏิกิริยาทั้งสองชนิดไม่สามารถเร่งปฏิกิริยา transesterification ของ triglyceride ได้ภายใต้สภาวะที่ทำการศึกษา

อัตราการกวนผสมที่เหมาะสมในการทำปฏิกิริยา esterification คือ มากกว่า 250 rpm การเพิ่ม ปริมาณตัวเร่งปฏิกิริยาและเมทานอลจะช่วยให้ปฏิกิริยา esterification เกิดได้ดีขึ้น แต่จะมีขีดจำกัดอยู่ การเพิ่มอุณหภูมิทำให้อัตราการเกิดปฏิกิริยาเพิ่มสูงขึ้น การเพิ่มความเข้มข้นของกรดซัลฟิวริกที่ใช้ในการ แช่ ZrO₂ และ SnO₂ ในกระบวนการสังเคราะห์ตัวเร่งปฏิกิริยา SO₄²⁻/ZrO₂ และ SO₄²⁻/SnO₂ ช่วยให้อัตรา การเกิดปฏิกิริยาเพิ่มขึ้นเพียงเล็กน้อย

สำหรับคุณสมบัติของตัวเร่งปฏิกิริยา SO₄²⁻/ZrO₂ และ SO₄²⁻/SnO₂ ที่สังเคราะห์ได้ พบว่า ตัวเร่ง ปฏิกิริยา SO₄²⁻/ZrO₂ ที่สังเคราะห์ได้มีพื้นที่ผิวจำเพาะในช่วง 72-96 m²/g ปริมาตรโพรง 0.19-0.21 cm³/g มีโครงสร้างผลึกเป็น Tetragonal ZrO₂ และมีหมู่ซัลเฟต (-SO₃) ที่พื้นผิว และสำหรับตัวเร่ง ปฏิกิริยา SO₄²⁻/SnO₂ ที่สังเคราะห์ได้มีพื้นที่ผิวจำเพาะในช่วง 116-132 m²/g ปริมาตรโพรง 0.13-0.14 cm³/g มีโครงสร้างผลึกเป็น Tetragonal SnO₂ และมีหมู่ซัลเฟต (-SO₃) ที่พื้นผิวเช่นเดียวกัน

210509

This research studied and developed solid heterogeneous catalysts for esterification reaction of free fatty acids in crude palm oil and used oil. These oils are potential raw materials for biodiesel production in Thailand. The catalysts synthesised and used for this research were sulfated zirconia (SO_4^{-2}/ZrO_2) and sulfated tin oxide (SO_4^{-2}/SnO_2) . Both catalysts were employed for esterification in a simple stirred-tank reactor under various reaction conditions. Activities of both catalysts were compared with that of sulfuric acid. Variation in the synthetic conditions of both catalysts was also carried out and the influence of this variation on the catalyst activity was observed. Finally physical, chemical and microscopic properties of the synthesised sulfated zirconia and sulfated tin oxide were evaluated.

The results showed that the synthesized SO_4^{2-}/ZrO_2 and SO_4^{2-}/SnO_2 well catalysed esterification of free fatty acids in both crude palm oil and used oil under mild reaction conditions (temperature was not over 80 °C at atmospheric pressure). SO_4^{2-}/SnO_2 catalyst had higher activity than SO_4^{2-}/ZrO_2 catalyst for esterification of free fatty acids in both crude palm oil and used oil. However both catalysts could not catalyse transesterification of triglyceride under the studied conditions.

The appropriate stirring speed for esterification was over 250 rpm. Increased amounts of catalyst and methanol improved esterification but the optimum conditions were established. An increase in reaction temperature also enhanced the reaction rate. When the concentrations of sulfuric acid used for immersing ZrO_2 use SnO_2 during the synthesis of SO_4^{-2}/ZrO_2 and SO_4^{-2}/SnO_2 catalysts were increased, slight improvement in the reaction rates was observed.

The measurement of properties of $SO_4^{2^-}/ZrO_2 \& SO_4^{2^-}/SnO_2$ catalysts indicated that $SO_4^{2^-}/ZrO_2$ catalysts had specific surface area and pore volume of 72-96 m²/g and 0.19-0.21 cm³/g respectively. $SO_4^{2^-}/ZrO_2$ catalysts exhibited tetragonal ZrO_2 structure and sulfate group (-SO₃) on their surface. Meanwhile $SO_4^{2^-}/SnO_2$ catalysts had specific surface area and pore volume of 72-96 m²/g and 0.19-0.21 cm³/g respectively. Similar to $SO_4^{2^-}/ZrO_2$ catalysts, $SO_4^{2^-}/SnO_2$ catalysts had tetragonal structure and sulfate group (-SO₃) on their surface.