บทคัดย่อ 227498

การผลิตใบโอไฮโครเจนค้วยกระบวนการรีฟอร์มมิงค้วยไอน้ำ และตัวเร่งปฏิกิริยา (catalytic steam reforming) จากสารตั้งค้นคือน้ำมันชีวภาพที่ได้จากการไพโรไลซิสค้นสบู่คำที่ 400°C ทำการศึกษาโดยใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา CeO2 ขนาดนาโนเมตรเตรียมโดยวิธีไมโครอิมัลชัน และ Ni/CeO2 ที่เตรียมโดยวิธีไมโครอิมัลชัน และวิธีการทำให้เอิบชุ่ม (impregnation) สภาวะที่ใช้ในการ ผลิตไฮโครเจนคือ อัตราส่วนโดยโมลของไอน้ำต่อการ์บอน (S/C) เท่ากับ 10 ในปฏิกรณ์แบบ เบคนิ่งที่อัตราการไหลของก๊าซตัวพา (N2) 200 cm³/min ความเร็วสเปซ 17 ต่อชั่วโมง อัตราการป้อน น้ำมันชีวภาพ และน้ำ เท่ากับ 4.9 และ 19.6 มิลลิลิตรต่อชั่วโมง ตามลำคับ และใช้ตัวเร่งปฏิกิริยา ปริมาณ 0.15 กรัม อุณหภูมิที่ศึกษา คือ 600, 650 และ 700°C พบว่า การไพโรไลซิสค้นสบู่คำ ที่ 400°C มีร้อยละผลได้ของเหลว ถ่านชาร์ และก๊าซร้อยละ 41, 26 และ 33 ตามลำคับ ร้อยละผลได้ โดยโมลของไฮโครเจน (H2 yield %) สูงขึ้นตามอุณหภูมิ 600-700°C เมื่อใช้ CeO2 เตรียมโดยวิธี ใมโครอิมัลซันมีขนาดเฉลี่ย 7.4 nm ที่ 700°C มีค่า 5.7 และ 17 เท่าของที่ 650 และ 600°C ตามลำคับ ที่ 600°C Ni ช่วยเพิ่มความสามารถเร่งปฏิกิริยาของ CeO2 ประมาณร้อยละ 8-25 และการเตรียม

Ni/CeO<sub>2</sub> ด้วยวิธีไมโครอิมัลชันให้ผลคีกว่าแบบเอิบชุ่มประมาณร้อยละ 15.4 ร้อยละผลได้ของ  $H_2$  ที่ 700°C เตรียมตัวเร่งปฏิกิริยาด้วยเทคนิคไมโครอิมัลชัน เรียงจากมากไปน้อยดังนี้ Ni:Ce (%yield  $H_2$ ): 3:1 (2.1%) > 1:1 (1.9%) = 2:1 (1.9%) ร้อยละผลได้ไฮโครเจนของ Ni/Ce = 3 เท่ากับ 1.1 เท่า ของ Ni/Ce = 2 และ Ni/Ce = 1 ผลของตัวเร่งปฏิกิริยาโลหะผสมต่อผลได้ไฮโครเจน (%) ได้ผลดังนี้ Ni:Cu = 1:1/CeO<sub>2</sub> (5.3%) > Cu/CeO<sub>2</sub> (2.9%) > Ni/CeO<sub>2</sub> (1.9%) > CeO<sub>2</sub> (1.7%) ที่ 950°C ตัวเร่ง ปฏิกิริยา Ni:Cu = 1:1/CeO<sub>2</sub> ให้ผลได้ของไฮโครเจน 9.9%

Production of bio-hydrogen via catalytic steam reforming of bio-oil from pyrolysis of Jatropha stem at 400°C was studied by using nanosized-CeO<sub>2</sub> prepared by microemulsion method and Ni supported on CeO2 catalysts prepared by microemulsion and impregnation methods. The catalytic steam reforming reaction was carried out in a fixed bed reactor at 600, 650 and 700°C. The steam to carbon mole ratio was 10. Flow rate of N<sub>2</sub> as a carrier gas was 200 cm<sup>3</sup>/min, space velocity of 17 h<sup>-1</sup>, 0.15 g of catalyst was used, and flow rates of bio-oil and water were 4.9 and 19.6 cm<sup>3</sup>/h, respectively. Pyrolysis of Jatropha stem gave yields of bio-oil, char, and gas of 41, 26 and 33, respectively. Hydrogen yield (%), when using CeO<sub>2</sub> (7.4 nm), increased as the temperature was increased (600-700°C). The yield at 700°C was 5.7 and 17 times of those at 650 and 600°C, respectively. Ni promoted the activity of CeO<sub>2</sub> by 8-25% at 600°C. In addition, Ni/CeO, prepared by microemulsion method gave higher activity than that prepared by impregnation method by 15.4%. The hydrogen yields of the reactions using Ni/CeO, prepared by microemulsion in a descending order are as follows: Ni:Ce (%yield H<sub>2</sub>): 3:1 (2.1%) > 1:1 (1.9%) = 2:1 (1.9%). The H<sub>2</sub> yield of Ni/Ce at a ratio of 3 was 1.1 times of Ni/Ce at ratios of 2 and 1. The H<sub>2</sub> yields of Ni and Cu/CeO<sub>2</sub> are as follows: Ni:Cu = 1:1/CeO<sub>2</sub> (5.3%) > Cu/CeO<sub>2</sub> (2.9%) > Ni/CeO<sub>2</sub> (1.9%) > CeO<sub>2</sub> (1.7%). Increasing reaction temperature upto 950°C the Ni:Cu = 1:1/CeO, provided H, yield 9.9%.