

ปัจจุบันปริมาณการผลิตไนโตรเจลเพิ่มมากขึ้น ส่งผลให้ก่อตัวของอัตราส่วนที่ใช้ก่อตัวของไนโตรเจลเพิ่มมากขึ้น จำนวนมากแต่ความต้องการใช้ก่อตัวของไนโตรเจลไม่ได้เพิ่มขึ้น กระบวนการปฏิรูปไนโตรเจลตัวเดียว ไอ้น้ำร่วมกับออกซิเจนเพื่อผลิตเป็นเชื้อเพลิง ไนโตรเจนเป็นแนวทางที่สามารถใช้ประโยชน์จากก่อตัวของไนโตรเจลได้ งานวิจัยนี้เป็นการศึกษาถึงอิทธิพลของตัวส่างเสริมระหว่างซีเรียม ( $CeO_2$ ) และเซอร์โคเนียม ( $ZrO_2$ ) บนตัวเร่งปฏิกริยา  $Ni/Al_2O_3$  ต่อปฏิกริยาปฏิรูปไนโตรเจลตัวเดียว ไอ้น้ำร่วมกับออกซิเจน ซึ่งในการศึกษานี้โดยศึกษาปริมาณการเติมตัวส่างเสริมที่ 4% และ 8% และสภาวะการดำเนินปฏิกริยาที่อุณหภูมิ  $600-700^{\circ}C$  อัตราส่วนของน้ำต่อออกตัวเร่งปฏิกริยา 6:1-9:1 ที่อัตราส่วนของออกซิเจนต่อไนโตรเจลคงที่ที่ 0.5 พิจารณาจากค่าผลได้ของไนโตรเจน ค่ากอนเวอร์ชันของก่อตัวเร่งปฏิกริยา และปริมาณการเกิดไกค์ จากการวิเคราะห์คุณลักษณะของตัวเร่งปฏิกริยาที่มีการทำปฏิกริยาด้วยเทคนิคการเดี่ยวเบนของรังสีเอ็กซ์ และเทคนิค  $H_2$  chemisorption พนวจการเติมตัวส่างเสริมซีเรียม และ/หรือเซอร์โคเนียมช่วยให้นิกเกลมีการกระจายตัวดีขึ้น และลดขนาดของอนุภาคนิกเกล

จากการทดสอบการทำงานของตัวเร่งปฏิกริยา  $Ni/Al_2O_3$ ,  $Ni/8\%CeO_2/Al_2O_3$ ,  $Ni/8\%ZrO_2/Al_2O_3$  และ  $Ni/8\%CeO_2-ZrO_2/Al_2O_3$  ที่สภาวะอุณหภูมิ  $600^{\circ}C$  อัตราส่วนของน้ำต่อไนโตรเจล 6:1 พนวจการเติมตัวส่างเสริมไม่ได้ช่วยให้การเกิดปฏิกริยาปฏิรูปไนโตรเจลดีขึ้น ในขณะที่สภาวะอุณหภูมิ  $700^{\circ}C$  อัตราส่วนของน้ำต่อไนโตรเจล 9:1 ตัวส่างเสริมจะช่วยให้ปฏิกริยาปฏิรูปดำเนินไปได้สูงขึ้น ทั้งนี้ตัวส่างเสริมทั้ง  $CeO_2$  และ  $ZrO_2$  จะช่วยสนับสนุนปฏิกริยา water gas shift และเมื่อนำตัวเร่งปฏิกริยา  $Ni/8\%ZrO_2/Al_2O_3$  ใช้ในการศึกษาอิทธิพลของสภาวะอุณหภูมิ  $600-700^{\circ}C$  และอัตราส่วนของน้ำต่อไนโตรเจล 6:1-9:1 พนวจการเพิ่มน้ำหนักของตัวเร่งปฏิกริยา ปฎิรูปด้วยไอ้น้ำ และ Water Gas Shift มากขึ้น แต่ค่าปริมาณการเกิดไกค์ ซึ่งสภาวะที่เหมาะสมคือ อุณหภูมิ  $700^{\circ}C$  และอัตราส่วนของน้ำต่อไนโตรเจล 9:1 สำหรับตัวเร่งปฏิกริยา  $Ni/8\%CeO_2/Al_2O_3$  พนวจการปฏิกริยาเกิดได้ดีขึ้น โดยตัวส่างเสริมช่วยเพิ่มอัตราการแตกตัวของก่อตัวเร่งปฏิกริยาให้ก่อตัวเร่งปฏิกริยา ตามการเปลี่ยนเป็นผลิตภัณฑ์ก้าวได้ทั้งหมด และลดปริมาณไกค์ได้ต่ำสุด ซึ่งตัวเร่งปฏิกริยานิกเกลที่มีปริมาณ  $CeO_2$  8% เป็นตัวเร่งปฏิกริยาที่เหมาะสมที่สุด เมื่อจาก  $CeO_2$  ทำหน้าที่เป็นแหล่งให้ออกซิเจนอิสระที่ใช้ในการกำจัดการบ่อนที่เกิดขึ้นส่งผลต่อความว่องไว และความเสถียรของตัวเร่งปฏิกริยา ในขณะที่  $ZrO_2$  กลับให้ผลในทางตรงกันข้ามเมื่อจาก  $ZrO_2$  มีคุณสมบัติในการช่วยเพิ่มการแตกตัวของออกซิเจน แต่ออกซิเจนที่แตกตัวได้ไปออกซิไครซ์กับนิกเกลเกิดเป็นนิกเกโลออกไซด์ ส่งผลให้มีความว่องไวลดลง ในขณะที่การเติมตัวส่างเสริมร่วมระหว่าง  $CeZrO_2$  ให้ผลการทดลองระหว่างค่าของตัวส่างเสริมเดี่ยว อันเนื่องมาจากการคุณสมบัติของทั้ง  $CeO_2$  และ  $ZrO_2$  เมื่อเปรียบเทียบกับอิทธิพลของปริมาณของ  $CeO_2$  และ  $ZrO_2$  พนวจเมื่อปริมาณตัวส่างเสริมเพิ่มขึ้นจาก 4% เป็น 8% จะส่งผลให้ตัวเร่งปฏิกริยามีความว่องไวมากขึ้น โดยตัวเร่งปฏิกริยาที่มีตัวส่างเสริม  $CeO_2$  8% จะว่องไวมากกว่าตัวเร่งที่มีตัวส่างเสริม  $CeZrO_2$  8% ที่สภาวะอุณหภูมิ และอัตราส่วนน้ำของต่อไนโตรเจลสูง ( $T=700^{\circ}C$  และ W:G=9:1)

Due to an increase of the biodiesel production. Glycerol, a by-product, has been gradually increased while the demand is not proportionally increased. Utilization of glycerol for hydrogen production by oxidative steam reforming reaction can be alternative. The objective of this work was to study the effects of the operating condition and the addition of CeO<sub>2</sub> and ZrO<sub>2</sub> promoters in Ni/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> catalyst on oxidative reforming of glycerol, Hydrogen yield, glycerol conversion and coke formation were determined. The amount of CeO<sub>2</sub> and ZrO<sub>2</sub> promoters of 4% and 8%, reaction temp range of 600-700°C, and water to glycerol ratio(W:G) of 6:1 and 9:1 at a constant of 0.5 oxygen to glycerol were parameters studied. From the characterization results of the fresh catalysts using X-ray diffraction techniques and H<sub>2</sub> chemisorption techniques, the promoters enhanced Ni dispersion but reduced Ni particle size.

From the experimental results of Ni/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, Ni/8%CeO<sub>2</sub>/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> and Ni/8%ZrO<sub>2</sub>/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, operation condition of 600°C and W:G of 6:1,it was found that the promoters did not substantially improve the reforming reaction. However, at 700°C and W:G of 9:1, both CeO<sub>2</sub> and ZrO<sub>2</sub> promoters increased glycerol conversion by promoting water-gas shift reaction.

In studying the effects of reaction temp and W:G over Ni/8%ZrO<sub>2</sub>/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> catalyst, it can be seen that either reaction temp or W:G increased glycerol reforming and water gas shift reaction but reduce coke formation. The suitable operating condition found was 700°C and W:G of 9:1 at O<sub>2</sub>:G of 0.5.

For Ni/8%CeO<sub>2</sub>/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, the ceria promoter enhanced glycerol cracking giving complete conversion of glycerol to gas products and inhibited coke formation. This catalyst was the most suitable as ceria has oxygen storage capacity providing oxygen to react with the carbon formed on the catalyst and improving catalyst activity and stability.

For the zirconia-promoted catalyst, zirconia primarily improved oxygen dissociation but this oxygen oxidized nickel active site forming inactive NiO. For the ceria-zirconia promoted catalyst, the experimental was in between that of pure ceria and zirconia promoter.

In studying the effect of promoter content, it was found that when increasing the promoter from 4% to 8%, the catalyst activity was improved. The catalyst containing 8%CeO<sub>2</sub> was more active than 8%ZrO<sub>2</sub> catalyst at higher reaction temp and W:G (700°C and W:G=9:1).