

<b>Thesis Title</b>	Parametric Analysis of Bio-Syngas from Gasification of Agricultural Residues	
<b>Author</b>	Mr. Thanasit Wongsiriamnuay	
<b>Degree</b>	Doctor of Philosophy (Mechanical Engineering)	
<b>Thesis Advisory Committee</b>	Assoc. Prof. Dr. Nakorn Tippayawong	Advisor
	Asst. Prof. Dr. Anucha Promwungkwa	Co-advisor
	Dr. Wacharapong Tachajapong	Co-advisor

### ABSTRACT

In this thesis, effects of biomass, reactor types, reactor temperature and the presence of catalyst on yields and compositions of gas product were experimentally investigated. Gas production from gasification of biomass was simulated using thermo-equilibrium model. Results were compared with the experimental results. The experimental study was conducted for temperatures in a range of 400 -900°C. Air was used as gasifier medium and dolomite was used as catalyst.

Composition of mimosa and bamboo were analyzed. They were found to consist of high content of C and O. Volatile matter and fixed carbon were 71.1% and 74.4%, and 23.6 and 14.0%, respectively. Thermogravimetric analysis of mimosa was studied. It was found that mimosa started to decompose at 200°C under N<sub>2</sub>, air and O<sub>2</sub> atmospheres. Under O<sub>2</sub> atmosphere, decomposition was shifted to lower temperatures. Mimosa decomposition can be divided into two parts. Holocellulose decomposed at a temperature range of 200 to 400°C and lignin at 200 to 550°C. Activation energy was approximately to be 334kJ/mol.

Experimental results of fixed bed gasification at ER of 0.25 were reported. Increasing temperatures from 600-900°C led to an increase in gas yields while char and tar yield decreased. H<sub>2</sub> content of bamboo increased from 0.4- 0.8 mol%. For

mimosa, it was increased from 0.5 - 1.2 mol%, and 4.6 - 10.8 mol% for slow and fast heat rates, respectively. CO content of mimosa increased from 3.4-4.6 mol%, and 10.5 -17.9 mol%, while content of bamboo unchanged. CH<sub>4</sub> and CO<sub>2</sub> contents of bamboo and mimosa also decreased. At 900 °C, bamboo and mimosa had gas heating values of 1, 1.1 and 5.2 MJ/m<sup>3</sup>, carbon conversion efficiency of 36, 49 and 98.7%, respectively. Catalyst to biomass ratio of 1 was the optimum condition. Tar and char yields decreased while gas yield increased. H<sub>2</sub> contents were 1.9, 3.2 and 13.3 mol%. CO contents were 7.7, 8.2, 23 mol% and high heating value of product gas of 1.5, 1.8 and 5.3 MJ/Nm<sup>3</sup> for bamboo, mimosa at slow and fast heating rates, respectively.

Experimental results of fluidized bed gasification with ER of 0.4 were studied for 400-700°C. It was found that increasing temperature resulted in a decrease of H<sub>2</sub> from 3.13 - 0.77 mol% and 2.33-0.77 mol%, CO yields decreased from 9.8 to 6.9 mol% and 8.7 to 6.9 mol%, gas heating value from 1.8 -1.3 MJ/Nm<sup>3</sup> and 2.1 -1.4 MJ/Nm<sup>3</sup> for bamboo and mimosa, respectively. But CH<sub>4</sub> slightly decreased. Carbon conversion efficiency of bamboo increased from 62.7-68.8% while mimosa decreased from 78.1- 70.5%. At catalyst to biomass ratio of 1, it was found that H<sub>2</sub> increased from 0.7-2.8 mol% and 0.7-5 mol%, CO increased from 5.9-10 mol%, 6.9 -10 mol%, gas heating value increased from 1.3 - 1.9 MJ/Nm<sup>3</sup> and 1.4 -2.2 MJ/Nm<sup>3</sup> for bamboo and mimosa, respectively. Carbon conversion efficiency of bamboo increased from 62.7-68.8% while mimosa decreased from 78.1 to 70.5%

To compare the present model with others literature, it was found that RMSE was less than 5. In comparison with the experimental results from fixed bed and fluidized bed on both mimosa and bamboo, it was found that RMSE was also less than 5 which mean that they were in agreement.

<b>ชื่อเรื่องวิทยานิพนธ์</b>	การวิเคราะห์พารามิเตอร์ของแก๊สสังเคราะห์ชีวภาพจาก การแปรสภาพเป็นแก๊สของเศษวัสดุการเกษตร	
<b>ผู้เขียน</b>	นายธนศิษฐ์ วงศ์ศิริอำนวย	
<b>ปริญญา</b>	วิศวกรรมศาสตรดุษฎีบัณฑิต (วิศวกรรมเครื่องกล)	
<b>คณะกรรมการที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์</b>	รศ. ดร. นคร ทิพย์วงศ์	อาจารย์ที่ปรึกษาหลัก
	ผศ. ดร. อนุชา พรหมวังขวา	อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม
	ดร. วิชรพงษ์ รัชชพงษ์	อาจารย์ที่ปรึกษาร่วม

### บทคัดย่อ

ในวิทยานิพนธ์นี้ได้ศึกษาเชิงทดลองถึงผลของชีวมวล ชนิดเตาปฏิกรณ์ อุณหภูมิและการใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่มีต่อปริมาณและส่วนประกอบของผลิตภัณฑ์ คำนวณหาแก๊สผลิตภัณฑ์จากการแก๊สซิฟิเคชันชีวมวลด้วยแบบจำลองสมดุลทางความร้อนแล้วเทียบกับผลการทดลอง ทดลองที่อุณหภูมิในช่วง 400 ถึง 900 องศาเซลเซียส ใช้อากาศเป็นตัวกลางในการทำปฏิกิริยา และใช้โคโลไมท์เป็นตัวเร่งปฏิกิริยา

ผลการวิเคราะห์ส่วนประกอบของไมยราบและไม้ไผ่พบว่าปริมาณคาร์บอนและออกซิเจนสูง สารระเหยและคาร์บอนคงตัวมีปริมาณ 71.1% 74.4% และ 23.6% 14% ตามลำดับ ได้ศึกษาการสลายตัวของไมยราบเมื่อได้รับความร้อน พบว่าไมยราบเริ่มสลายตัวที่ 200 องศาเซลเซียส ภายใต้สภาวะบรรยากาศที่แวดล้อมด้วยแก๊สไนโตรเจน อากาศ และแก๊สออกซิเจน ภายใต้สภาวะแวดล้อมที่เป็นแก๊สออกซิเจน ทำให้การสลายตัวเกิดที่อุณหภูมิต่ำลง การสลายตัวแบ่งออกได้เป็นสองส่วน คือ การสลายตัวของไฮโดรคาร์บอนในช่วง 200 ถึง 400 องศาเซลเซียส และลิกนินในช่วง 200 ถึง 550 องศาเซลเซียส พลังงานกระตุ้นเฉลี่ยภายใต้สภาวะไนโตรเจนและอากาศประมาณ 334 กิโลจูล/โมล

ผลการทดสอบการแก๊สซิฟิเคชันของไมยราบและไม้ไผ่ในเตาเบคหนึ่ง ที่อัตราส่วนสมมูลประมาณ 0.25 พบว่า อุณหภูมิเพิ่มขึ้นจาก 600 ถึง 900 องศาเซลเซียส แก๊สมีปริมาณเพิ่มขึ้น ส่วนถ่านและทาร์ลดลง ปริมาณแก๊สไฮโดรเจนของไม้ไผ่เพิ่มขึ้นจาก 0.4 ถึง 0.8 โมล% และไมยราบ

เพิ่มขึ้นจาก 0.5 ถึง 1.2 โมล% และเพิ่มขึ้นจาก 4.6 ถึง 10.8 โมล% สำหรับอัตราการเพิ่ม อุณหภูมิแบบช้าและแบบเร็ว แก๊สคาร์บอนมอนอกไซด์ของไมยราบเพิ่มขึ้นจาก 3.4 ถึง 4.6 โมล% และ 10.5 ถึง 17.9 โมล% ส่วนไม้ไผ่ไม่เปลี่ยนแปลง แก๊สมีเทนและแก๊สคาร์บอนไดออกไซด์มี ปริมาณลดลง ที่อุณหภูมิ 900 องศาเซลเซียส ไม้ไผ่และไมยราบ มีค่าความร้อนของแก๊ส 1 1.1 และ 5.2 เมกะจูล/ลูกบาศก์เมตร ประสิทธิภาพการแปลงสภาพคาร์บอน 36.49% และ 98.7% ตามลำดับ เมื่อใช้โคโลไมท์เป็นตัวเร่งปฏิกิริยาพบว่า อัตราส่วนตัวเร่งปฏิกิริยาต่อชีวมวล 1 เป็นสัดส่วนที่ดีที่สุด ปริมาณทาร์และถ่านลดลง ส่วนแก๊สเพิ่มขึ้น มีปริมาณแก๊สไฮโดรเจน 1.9 3.2 และ 13.3 โมล% คาร์บอนมอนอกไซด์ 7.7 8.2 และ 23 โมล% ค่าความร้อนของแก๊สมีค่าสูงสุดประมาณ 1.5 1.8 5.3 เมกะจูล/ลูกบาศก์เมตร สำหรับไม้ไผ่ ไมยราบที่มีอัตราการเพิ่มอุณหภูมิแบบช้าและ แบบเร็ว ตามลำดับ

ผลการทดสอบในเตาฟลูอิดเบด ที่อัตราส่วนสมมูลประมาณ 0.4 ผลที่ได้พบว่าเมื่อเพิ่ม อุณหภูมิจาก 400 ถึง 700 องศาเซลเซียส ไม้ไผ่ และไมยราบ ปริมาณของแก๊สไฮโดรเจนลดลง จาก 3.13 เหลือเพียง 0.77 โมล% และ 2.33 เหลือเพียง 0.77 โมล% ส่วนแก๊สคาร์บอนมอนอกไซด์ ลดลงจาก 9.8 เหลือเพียง 6.9 โมล% และ 8.7 เหลือเพียง 6.9 โมล% ตามลำดับ ส่วนปริมาณแก๊ส มีเทนมีปริมาณลดลงเล็กน้อย เมื่ออุณหภูมิเพิ่มขึ้น ค่าความร้อนของแก๊สของไม้ไผ่และไมยราบมีค่า ลดลงดังนี้ 1.8 ถึง 1.3 เมกะจูล/ลูกบาศก์เมตร และ 2.1 ถึง 1.4 เมกะจูล/ลูกบาศก์เมตร ประสิทธิภาพ การแปลงสภาพคาร์บอนของไม้ไผ่เพิ่มขึ้นจาก 63.6% ถึง 67.4%. ไมยราบเพิ่มจาก จาก 76.9 ถึง 82.4% เมื่อใช้ตัวเร่งปฏิกิริยาที่อัตราส่วนตัวเร่งปฏิกิริยาเคมีและชีวมวล 1 พบว่าปริมาณแก๊ส ไฮโดรเจน เพิ่มขึ้นจาก 0.7 ถึง 2.8 โมล% และ 0.7 ถึง 5 โมล% และแก๊สคาร์บอนมอนอกไซด์ เพิ่มขึ้น จาก 5.9 ถึง 10.0 โมล% และ 6.9 ถึง 10.0 โมล% สำหรับไม้ไผ่และไมยราบตามลำดับ ค่า ความร้อนของแก๊สของไม้ไผ่และไมยราบมีค่าเพิ่มขึ้นจาก 1.3 ถึง 1.9 เมกะจูล/ลูกบาศก์เมตร และ 1.4 ถึง 2.2 เมกะจูล/ลูกบาศก์เมตร ประสิทธิภาพการแปลงสภาพคาร์บอนของไม้ไผ่เพิ่มขึ้นจาก 62.7 ถึง 68.8%. ส่วนไมยราบลดลง จาก 78.1 เหลือเพียง 70.5%

ได้เปรียบเทียบแบบจำลองที่ศึกษากับผลการทดลองและแบบจำลองของงานวิจัยอื่น พบว่า มีค่า RMSE น้อยกว่า 5 เมื่อเทียบกับผลการทดลอง พบว่าทั้งในเตาแบบเบดนิ่งและแบบฟลูอิดเบด ของไมยราบและไม้ไผ่ มีค่า RMSE เล็กลงน้อยกว่า 5 เช่นกัน