

บทความวิจัย

ศักยภาพการผลิตแก๊สชีวมวลจากปืนเลือยแบบฉีดไอน้ำและฉีดอากาศ : กรณีศึกษาจังหวัดพัทลุง

Potential of Producer Gas Production from Sawdust by Using Steam Injection and Air Injection : A Case Study of Phatthalung Province

พงษ์ศักดิ์ จิตตบุตร^{1*} جونพพ แวนศักดิ์² มารีนา มะหนี² ภรพนา บัวเพทร³

ปิติ พานิชาญนันท์⁴ และ อุดร นามเสน⁴

Pongsak Jittabut^{1*}, Jompol Waewsak², Marina Mani², Pornpana Buaphet³,

Piti Panichayunon⁴ and Udon Namsan⁴

บทตัดย่อ

งานวิจัยนี้มีวัตถุประสงค์เพื่อศึกษาศักยภาพทางพัฒนาของปืนเลือยในจังหวัดพัทลุงและองค์ประกอบของแก๊สชีวมวลที่ได้จากการจำลองแบบจากการทดลองเพื่อเปรียบเทียบผล ซึ่งแก๊สชีวมวลที่ได้จากการกระบวนการผลิตแก๊สชีวมวลสามารถนำไปเดินเครื่องขันตีเกassได้โดยตรง สามารถนำแก๊สที่ได้ไปเป็นเชื้อเพลิงประกอบอาหาร และยังเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อมมากกว่าการผลิตไฟฟ้าจากเชื้อเพลิงฟอสซิล แผนที่ศักยภาพทางพัฒนาของปืนเลือยในจังหวัดพัทลุงพบว่าสำหรับเมืองที่ศักยภาพทางพัฒนาของปืนเลือยสูงสุดประมาณ 97,667 ตัน/ปี รองลงมาได้แก่ อำเภอวนนูนประมาณ 79,975 ตัน/ปี และสำหรับเมืองที่ศักยภาพทางพัฒนาของปืนเลือยต่ำสุด 7,169 ตัน/ปี ตามลำดับ ซึ่งเป็นพื้นที่ที่เหมาะสมสำหรับการติดตั้งระบบผลิตแก๊สชีวมวล เพื่อลดค่าใช้จ่ายในการขนส่งเชื้อเพลิงปืนเลือย ผลการวิเคราะห์โดยประมาณของปืนเลือยมีค่าปริมาณสารระเหยที่เพาใหม่ได้ 65.9% โดยปริมาณสารน้ำคงตัวมีค่าเท่ากับ 15.6% และปริมาณเหล้า 1.5% ที่ค่าความชื้น 17.0% ตามลำดับ ส่วนผลการวิเคราะห์แบบแยกชุดของปืนเลือยมีการรับอนุ 46.4% ไฮโดรเจน 7.1% ออกซิเจน 44.8% ในไฮโดรเจน 0.33% ชัลเฟอร์ 0.03% ตามลำดับ สูตรทางเคมีของปืนเลือยก็คือ $\text{CH}_{1.83} \text{O}_{0.72}$ ผลจากแบบจำลองทางคอมพิวเตอร์ของระบบผลิตแก๊สชีวมวลไฟเออร์ชันคิดเหตุคันนึง พบว่าในกรณีที่ศักยภาพและกรณีที่ฉีดไอน้ำแก๊สชีวมวลมีองค์ประกอบดังนี้ ค่ารับอนุมอนออกไซด์ 9-36%Vol. ค่ารับอนุไดออกไซด์ 0-21%Vol. มีเทน 1-4%Vol. และไฮโดรเจน 7-32%Vol. ค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลนี้ค่อนข้างสูงในช่วง 4.6-8.8 MJ/Nm³ และ ประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีวมวลเท่ากับ 69-90% นอกจากนี้ยังได้มีการศึกษาเปรียบเทียบโดยทำการทดลองเดินระบบผลิตแก๊สชีวมวลไฟเออร์ชันคิดเหตุคันนึงเปรียบเทียบกับระบบแก๊สชีวมวลที่ใช้แก๊สชีวมวลที่ได้จากการเผาไหม้ขี้เรือ พบว่าค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลที่ได้จากการเผาไหม้ขี้เรือสูงกว่าแก๊สชีวมวลที่ได้จากการเผาไหม้ขี้เรือคิดเหตุคันนึง แต่ค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลที่ได้จากการเผาไหม้ขี้เรือต่ำกว่าแก๊สชีวมวลที่ได้จากการเผาไหม้ขี้เรือคิดเหตุคันนึง

¹ นิสิตบัณฑิตศึกษา สาขาวิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยทักษิณ พัทลุง 93110

² ผู้ช่วยศาสตราจารย์ สาขาวิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยทักษิณ พัทลุง 93110

³ อาจารย์ สาขาวิชาฟิสิกส์ คณะวิทยาศาสตร์ มหาวิทยาลัยทักษิณ พัทลุง 93110

⁴ อาจารย์ ภาควิชาวิศวกรรมเครื่องกล คณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยเทคโนโลยีราชมงคลวิเชียร 90000

* Corresponding author: โทร. 080-7065152 โทรสาร 074-693975 Email: pongsak_ey@hotmail.com

ในการปฏิบัติอากาศและน้ำในช่วงอุณหภูมิ 100-800°C โดยใช้เชื้อเพลิงพบว่าในกรณีที่ฉีดอากาศและกรณีที่ฉีดน้ำแล้วแก๊สชีวนวลดังนี้ ควร์บอนอนออกไซด์ 8-32%Vol. คาร์บอนไดออกไซด์ 9-22%Vol. มีเทน 2-4.6%Vol. และไฮโดรเจน 6-33%Vol. ค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวนวลดีค่าอยู่ในช่วง 6.9-12.0 MJ/Nm³ โดยมีประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีวนวลดีกว่ากัน 64-75% ซึ่งทั้งสองกรณีสูงพอสำหรับการเดินเครื่องยนต์แก๊สเพื่อการผลิตไฟฟ้า

คำสำคัญ : แก๊สชีฟิเกชัน ค่าความร้อนสูง แก๊สชีวนวลด้วยศักยภาพทางพลังงาน

Abstract

The main objective of this research is to study the energy potential of the sawdust and producer gas production by using steam and air injections. The energy potential map of sawdust revealed that Muang district was the highest potential sawdust resource approx 97,667 ton/year. The second was Khuankanon district approx 79,975 ton/year. In addition, Muang, Khao Chai Son and Khao Chai Son districts were the high potential sawdust resources approx 7,169 ton/year. Results by proximate analysis showed that the contents of compounds in sawdust are of follows; VM 65.9%, the FC was the same as 15.6% and AC 17.1% and 1.5% at the MC of 17.0% respectively. Results by ultimate analysis indicated that sawdust were composed of C 46.4%, H 7.1%, O 44.8%, N 0.12% and S 0.03% respectively corresponding to the chemical formula of sawdust was CH_{1.83}O_{0.72}. The simulation of a fixed bed gasifier was accomplished using the stationary model developed by S. A. Klien and F. L. Alvarado. Results showed that using the air as an agent, CO was 9-35%Vol., CO₂ was 0-21%Vol., CH₄ was 1-4%Vol., and H₂ was 7-31%Vol. The high heating value was in the range of 4.6-8.7 MJ/Nm³ and the gasification efficiency was 69-88%. While using the steam as agent, CO was 10-36%Vol., CO₂ was 0-21%Vol., CH₄ was 1-4%Vol., and H₂ was 9-32%Vol. The high heating value was in the range of 4.8-8.8 MJ/Nm³ and the gasification efficiency was 72-90%. And The composition and heating value of product gas operated with/without steam injection condition were investigated based on experimentation. The operating temperature varied in the range of 100-800°C. Experimental results showed that the gas composition was composed of CO approx 8-32%Vol., CO₂ approx 9-22%Vol., H₂ approx 6-33%, CH₄ approx 2-5%. The high heating value of product gas with/without steam injection was 6.9-8.6 MJ/Nm³ and 10.8-12 MJ/Nm³. The gasification efficiency was 64-75%. Finally, the use of either air or steam as an agent could produce the product gas which composed sufficient combustible gases for internal combustion engine in the power generation.

Keywords: Gasification, High Heating Value, Sawdust, Producer Gas, Energy Potential

คำนำ

จากการที่ราคาน้ำมันเพิ่มสูงขึ้นรวมทั้งผลกระทบทางด้านสิ่งแวดล้อมจากการใช้เชื้อเพลิงฟอสซิล ส่งผลให้การผลิตไฟฟ้าจากพลังงานหมุนเวียนได้รับความสนใจ

เพิ่มขึ้นอย่างมากทั้งจากภาครัฐและภาคเอกชน โดยภาครัฐได้ตั้งเป้าหมายในการผลิตพลังงานไฟฟ้าจากพลังงานหมุนเวียนให้ได้ 20.3% จากปริมาณการผลิตพลังงานไฟฟ้าภายในปี พ.ศ. 2565 [1] พลังงานจากชีวนวลดีกว่ากัน 64-75%

พลังงานหมุนเวียนอีกชนิดหนึ่งที่มีศักยภาพสูงในประเทศไทย [2] อ่อน弱ไปทางการใช้ประโยชน์จากชีวมวลผ่านกระบวนการแก๊สซิฟิเคชั่นขึ้นชั้นนี้ปัจจุบันอยู่น้ำเงิน โดยเฉพาะอย่างยิ่งการจัดการปริมาณน้ำมันดิน (Tar) [3] และความชื้นในชีวมวลซึ่งจะเป็นพารามิเตอร์ที่สำคัญที่ใช้ในการเลือกเทคโนโลยีของกระบวนการเปลี่ยนรูปพลังงาน ยกตัวอย่างเช่น ชีวมวลที่มีความชื้นสูงมักจะอาศัยกระบวนการหมักในการเปลี่ยนรูปพลังงาน สำหรับชีวมวลที่มีความชื้นต่ำมากจะถูกนำไปใช้ในกระบวนการแก๊สซิฟิเคชั่นกระบวนการไฟฟ้าและสหหรือการเผาไหม้ เป็นต้น ชีวมวลซึ่งกำลังเป็นที่ได้รับความสนใจกันอย่างกว้างขวาง โดยเฉพาะอย่างยิ่งเรื่องเพลิงชีวมวลที่เลือย เนื่องจากมีศักยภาพและปริมาณเหลืองเชื้อเพลิงอยู่มากในประเทศไทย [4-7] จังหวัดพัทลุงเป็นอีกวัดหนึ่งที่มีกิจกรรมทางด้านเกษตรกรรมค่อนข้างสูงและมีวิถีชีวิตริบูรณ์ที่จะมุ่งเน้นเป็นเมืองเกษตรกรรม จังหวัดพัทลุงยังเป็นแหล่งผลิตสินค้าเกษตรที่สำคัญแห่งหนึ่งในภาคใต้ [8] พืชที่สำคัญมีทั้งพืชสวน พืชไร่และพืชผัก ผลผลิต nok จากจะใช้ในการบริโภคภายในจังหวัดแล้วยังส่งไปจำหน่ายยังจังหวัดใกล้เคียงอีกด้วย ทำให้การใช้ที่ดินส่วนใหญ่เป็นการใช้เพื่อเกษตรกรรมโดยมีการทำสวนยางพาราเป็นหลัก ดังนั้นจึงทำให้มีวัสดุเหลือทิ้งจากการเกษตร เช่น เศษไม้ข้างพาราและ枝条อ่อนเยาว์เป็นจำนวนมาก งานวิจัยนี้จึงมุ่งเน้นศักยภาพทางพลังงานของขี้อ่อนเยาว์และการนำไปใช้ประโยชน์เพื่อผลิตพลังงานไฟฟ้าด้วยกระบวนการแก๊สซิฟิเคชั่นชนิดเบนดหยุดนิ่งซึ่งเป็นระบบที่กำจัดน้ำมันดินได้ดี และค่าใช้จ่ายในการติดตั้งถูกกว่าระบบอื่น รวมทั้งยังเป็นมิตรกับสิ่งแวดล้อม โดยเป็นการศึกษาประสิทธิภาพของกระบวนการแก๊สซิฟิเคชั่นจากเชื้อเพลิงขี้อ่อนเยาว์โดยใช้ไอน้ำและอากาศเป็นตัวทำปฏิกิริยา

ตารางที่ 1 จำนวนผู้ประกอบการโรงเรือนในจังหวัดพัทลุง

ปี พ.ศ.	2544	2545	2546	2547	2548	2549	2550	2551
โรงเรือน	43	45	47	49	50	52	53	53

ในระบบแก๊สซิฟิเօร์ชันนิดเบนดหยุดนิ่งโดยอาศัยแบบจำลองทางคณิตศาสตร์แบบหยุดนิ่ง (Stationary Model) [9] และได้ทำการทดสอบเดินระบบโดยใช้ขี้อ่อนเยาว์เชื้อเพลิงเพื่อศึกษาอัตราส่วนสมมูลย์ (Equivalent Ratio) และอ่อนไหวต่อการทำงานที่เหมาะสมของระบบ และทำการวิเคราะห์ห้องค่าประกอบของแก๊สชีวมวล และท้ายสุด จะประเมินประสิทธิภาพการเปลี่ยนรูปพลังงานและประสิทธิภาพรวมของระบบเพื่อทำงานของค่าประกอบ และค่าความร้อนของแก๊สชีวมวลและประสิทธิภาพในการเปลี่ยนรูปเชื้อเพลิงแก๊สก่อนนำไปเผาไหม้เพื่อนำไปใช้สำหรับเครื่องยนต์แก๊สและเครื่องกำเนิดไฟฟ้าต่อไป

อุปกรณ์และวิธีการ

1. ขั้นตอนการดำเนินการทดลอง

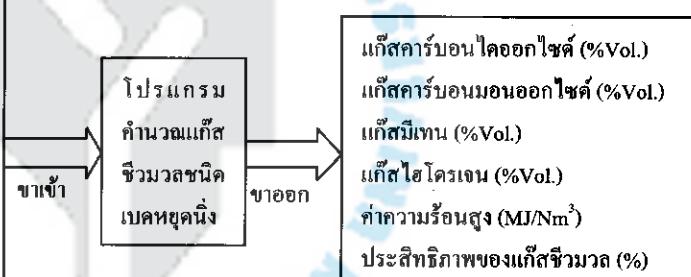
1.1 การศึกษาวิจัยเกี่ยวกับศักยภาพทางพัฒนาของขี้อ่อนเยาว์ในจังหวัดพัทลุง ได้อาศัยข้อมูลปริมาณขี้อ่อนเยาว์ต่อวัน (kg/day) จากสำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดพัทลุงในช่วงระหว่างปี พ.ศ. 2544-2551 (2001-2008) ซึ่งมีผู้ประกอบการโรงเรือนกว่า 53 รายในปี พ.ศ. 2551 โดยมีรายละเอียดของจำนวนผู้ประกอบการโรงเรือนแสดงดังตารางที่ 1

ในการหาผลิตผลของขี้อ่อนเยาว์ได้ใช้ข้อมูลปริมาณขี้อ่อนเยาว์ต่อวันแล้วนำมาคำนวณกับจำนวนวันทำการของโรงเรือนจะได้ปริมาณผลิตผลของขี้อ่อนเยาว์ในหน่วยตันต่อปี หลังจากนั้นจึงนำไปคำนวณกับค่าความร้อนของเชื้อเพลิงขี้อ่อนเยาว์ที่ได้จากการวิเคราะห์ตามมาตรฐาน ASTM D2105 โดยขี้อ่อนเยาว์มีค่าความร้อนเท่ากับ 16,149 kJ/kg หลังจากนั้นจึงนำค่าผลิตผลทางพลังงานของขี้อ่อนเยาว์ในหน่วยล้านกิโลแกรม (GJ) ที่ได้มาทำการเทียบเท่ากับน้ำมันโดยใช้ตัวแบล็ค 1 ton oil equivalent (toe)

= 10,800 kcal/kg โดยที่ 1 cal = 4.184 J สำหรับปริมาณเทียบเท่าในมันของขี้เลือยแสดงอยู่ในรูปของกิโลตันเทียบเท่าในมัน (ktoe) [10] โดยในส่วนสุดท้ายได้ทำการสร้างแผนที่ปริมาณผลิตผล (Yield) และแผนที่ศักยภาพทางพลังงานของขี้เลือย โดยอาศัยโปรแกรมสำเร็จรูป Arc GIS 9.2

1.2 คุณลักษณะทางเชื้อเพลิงของขี้เลือยในจังหวัดพัทลุง ซึ่งถูกเปลี่ยนรูปไปเป็นเชื้อเพลิงแก๊ส (Gaseous Fuel) โดยผ่านกระบวนการแก๊สซิฟิเคชัน (Gasification) จะมีค่าความร้อนที่สูงกว่าการนำเชื้อเพลิงชีวมวลในรูปของแข็งไปเผาในไฟโดยตรง (Direct Combustion) ดังนั้นการวิเคราะห์คุณลักษณะ (Characteristics) ของเชื้อเพลิงจึงเป็นสิ่งจำเป็นสำหรับการออกแบบระบบแก๊สซิฟิเคชัน การวิเคราะห์และทดสอบเชื้อเพลิงเป็นสามารถทำได้โดยใช้วิธีการตามมาตรฐาน ASTM ซึ่งในที่นี้จะยกตัวอย่างแต่เฉพาะมาตราฐานที่เกี่ยวข้อง ได้แก่ การวิเคราะห์โดยประมาณ (Proximate Analysis) ตามมาตรฐาน ASTMD3172 การวิเคราะห์แบบแยกชาตุ (Ultimate Analysis) ตามมาตรฐาน ASTMD3176

อัตราการป้อนเชื้อเพลิงขี้เลือย (100 kg/hr)
อัตราการป้อนไอน้ำ (11.7 kg/hr)
อัตราการป้อนอากาศ (197 kg/hr)
ปริมาณแก๊สมีเทนที่ใช้สูง CH ₄ (1-4%Vol.) [11]
อุณหภูมิอากาศเฉลี่ย (27.9°C)
ปริมาณความชื้นของขี้เลือย (17%)
สูตรทางเคมีของขี้เลือย (CH _{1.83} O _{0.72})
อุณหภูมิของไอน้ำ (120°C)
อุณหภูมิของน้ำ (25.9°C)
การสูญเสียทางความร้อน (5%)
ปริมาณเต้า (1%)
อุณหภูมิของแก๊สก่อนเข้าเครื่องยนต์ (30°C)
อุณหภูมิที่ทำการศึกษาอยู่ระหว่าง 100-800°C



รูปที่ 1 การจำลองแบบโปรแกรม Stationary model พัฒนาโดย S. A. Klien และ F. L. Alvarado

ไปรไฟล์ อุณหภูมินิเตาผลิตแก๊สชีวมวล ทำการคำนวณหาอัตราการบริโภคเชื้อเพลิง จากนั้นคำนวณหาอัตราการให้พลังงานอากาศสำหรับระบบแก๊สซิฟิเกชั่นของขี้เลือย และทำการวิเคราะห์ประสิทธิภาพระบบแก๊สชีฟิเออร์สำหรับกระบวนการแก๊สซิฟิเกชั่นจากขี้เลือย

ผลการวิจัยและอภิปราย

จากการศึกษาพบว่าปริมาณพลังงานจากขี้เลือยในปี พ.ศ. 2546-2551 มีค่าใกล้เคียงกันโดยมีค่าอยู่ในช่วง 2.244-2.245 TJ และมีค่าเพิ่มขึ้นจากปี พ.ศ. 2544-2546 ประมาณ 0.0035 TJ ซึ่งปริมาณพลังงานดังกล่าวมีค่าเทียบเท่ากับน้ำมันประมาณ 49.66-49.69 ktoe แสดงดังรูปที่ 2

รูปที่ 3-4 และตารางที่ 2 แสดงแผนที่ผลิตผลขี้เลือยและศักยภาพทางพลังงานของขี้เลือยในจังหวัดพัทลุง ปี พ.ศ. 2551 จากแผนที่พลังงานแสดงให้เห็นว่า อำเภอเมืองมีศักยภาพทางพลังงานของขี้เลือยมากที่สุด รองลงมาคือ อำเภอควนขนุน และอำเภอเข้าชัยสน ตามลำดับ ดังนั้นพื้นที่ดังกล่าวจึงมีความเหมาะสมในการก่อสร้างหรือติดตั้งระบบผลิตไฟฟ้าจากเครื่องยนต์ชีวมวลโดยอาจจะเป็นระบบแบบแยกส่วน (Decentralized) เพื่อลดค่าใช้จ่ายในการขนส่งเชื้อเพลิงชีวมวล

จากการวิเคราะห์โดยประมาณของขี้เลือยมีค่าปริมาณสารระเหยที่เผาไหม้ได้ 65.9% โดยปริมาณการบ่อน

คงตัวมีค่าเท่ากันที่ 15.6% และปริมาณเหลือ 1.5% ที่ค่าความชื้น 17.0% ตามลำดับ ส่วนผลการวิเคราะห์แบบแยกชาติแสดงให้เห็นว่าขี้เลือยมีค่าการบ่อน 46.4% ไอกโรคเจน 7.1% ออกซิเจน 44.8% ในไโตรเจน 0.33% ชัลเฟอร์ 0.03% ตามลำดับ นอกจากนี้ขี้เลือยในจังหวัดพัทลุงมีค่าความร้อนเท่ากับ 16,149 KJ/kg โดยขี้เลือยตามผลการวิเคราะห์นี้มีสูตรเคมีคือ $\text{CH}_{1.83}\text{O}_{0.72}$

ผลจากการจำลองระบบผลิตแก๊สชีฟิเออร์ชนิดเบคทุคนิ่งเบลวไฟไฮคลง 2 กรัฟฟี่ คือกรณีที่มีดีอากาศและฉีดไอน้ำ ซึ่งทำการศึกษาในช่วงอุณหภูมิ 100-800°C โดยใช้ขี้เลือยเป็นเชื้อเพลิง พบว่าแก๊สชีวมวลจะมีองค์ประกอบดังนี้ การบ่อนอนอนออกไซด์ 9-36%Vol. คาร์บอนไดออกไซด์ 0-21%Vol. มีเทน 1-4%Vol. ไอกโรคเจน 7-32%Vol. และค่าความร้อนสูง (High Heating Value) ของแก๊สชีวมวลในกรณีที่มีดีอากาศมีค่าอยู่ในช่วง 4.6-8.7 MJ/Nm³ และกรณีที่มีฉีดไอน้ำมีค่าอยู่ในช่วง 4.8-8.8 MJ/Nm³ โดยมีประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีฟิเออร์เท่ากับ 69-90% แสดงดังตารางที่ 3

ผลจากการทดลองระบบผลิตแก๊สชีฟิเออร์ชนิดเบคทุคนิ่งเบลวไฟไฮคลง 2 กรัฟฟี่ คือกรณีที่มีดีอากาศและฉีดไอน้ำ ซึ่งทำการศึกษาในช่วงอุณหภูมิ 100-800°C โดยใช้ขี้เลือยเป็นเชื้อเพลิง พบว่าแก๊สชีวมวลจะมีองค์ประกอบดังนี้ การบ่อนอนอนออกไซด์ 8-32%Vol.

ตารางที่ 2 ปริมาณขี้เลือยในแต่ละอำเภอของจังหวัดพัทลุง

อำเภอ	ปริมาณผลผลิต (ตัน/ปี)	จำนวนโรงเรือน
เมือง	97,667	19
ควนขนุน	79,975	12
เข้าชัยสน	7,169	7
ป่าบอน	5,879	3
ศรีบูรพา	807	1
บางแก้ว	470	8
ตะโหมด	110	2
ศรีนกรินทร์	108	1

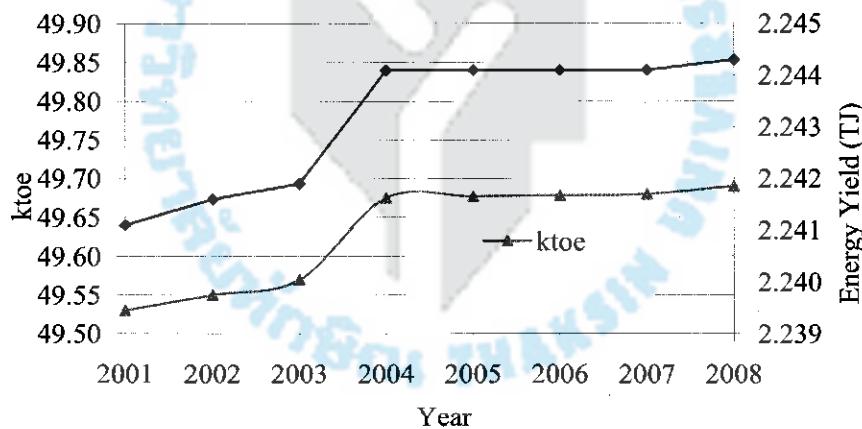
การ์บอนไดออกไซด์ 9-22% Vol. มีเทน 2-5% Vol. ไฮโดรเจน 6-33% Vol. และค่าความร้อนสูง (High Heating Value) ของแก๊สชีวมวลในกรณีที่จัดอากาศมีค่าอยู่ในช่วง 6.9-8.6 MJ/Nm³ และกรณีที่จัดไอน้ำมีค่าอยู่ในช่วง 10.8-12.0 MJ/Nm³ โดยมีประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีฟอเรอร์เท่ากับ 64-75% แสดงดังตารางที่ 4

ตารางที่ 3 องค์ประกอบและค่าปริมาณความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลจากขี้เลื่อย

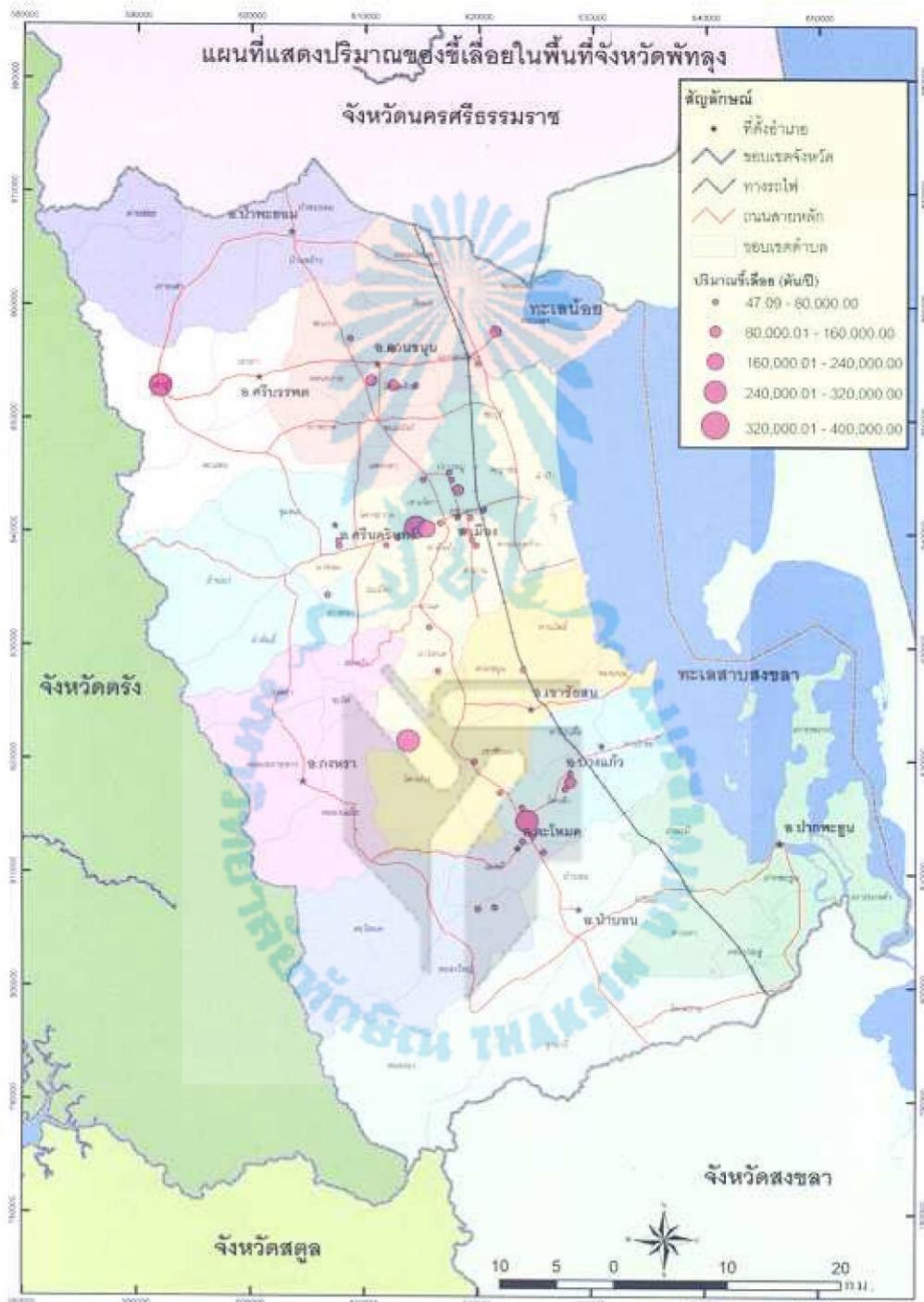
เงื่อนไข	การ์บอน มอนออกไซด์ (%Vol.)	การ์บอน ไดออกไซด์ (%Vol.)	ไฮโดรเจน (%Vol.)	มีเทน (%Vol.)	ประสิทธิภาพ ของแก๊สชีวมวล (%)	ค่าความร้อนสูง (MJ/Nm ³)
จัดอากาศ	9-35	0-21	7-31	1-4	69-88	4.6-8.7
จัดไอน้ำ	10-36	0-21	9-32	1-4	72-90	4.8-8.8

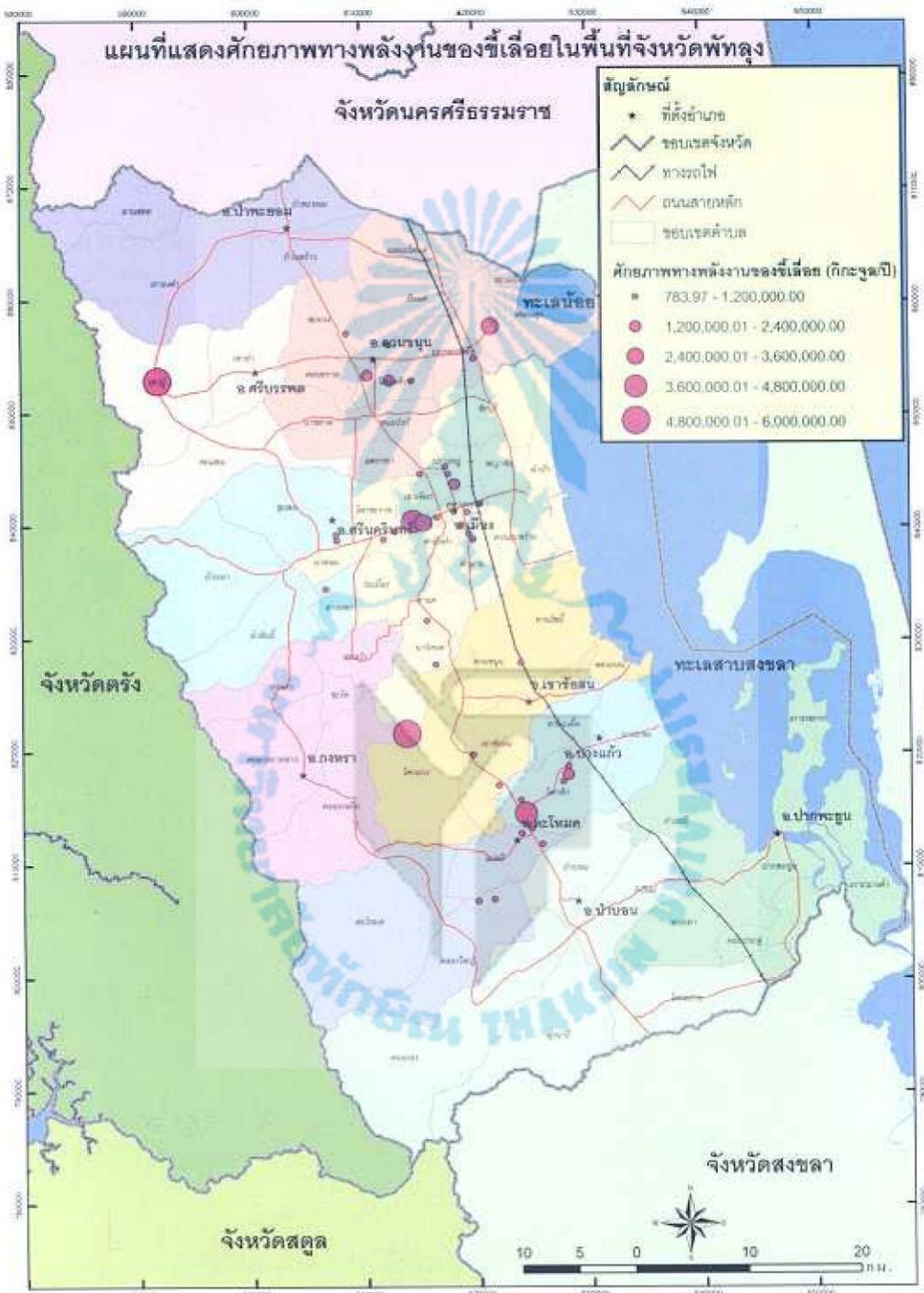
ตารางที่ 4 องค์ประกอบและค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลจากขี้เลื่อย

เงื่อนไข	การ์บอน มอนออกไซด์ (%Vol.)	การ์บอน ไดออกไซด์ (%Vol.)	ไฮโดรเจน (%Vol.)	มีเทน (%Vol.)	ประสิทธิภาพ ของแก๊สชีวมวล (%)	ค่าความร้อนสูง (MJ/Nm ³)
จัดอากาศ	8-12	9-10	6-7	2-3	64	6.9-8.6
จัดไอน้ำ	16-32	17-22	21-33	3-4.6	75	10.8-12.0



รูปที่ 2 ปริมาณพลังงานจากขี้เลื่อยและปริมาณเทียบเท่าไนโตรเจน





รูปที่ 4 แผนที่ศักยภาพทางพัฒนาของข้าวเลือยในพื้นที่จังหวัดพัทลุง ปี พ.ศ. 2551

สรุปผลการวิจัย

ศักยภาพของแก๊สชีวมวลเป็นเศษวัสดุเหลือทิ้งจากโรงงานอุตสาหกรรมที่มีในจังหวัดพัทลุง โดยอาศัยข้อมูลสถิติปริมาณที่เลือยกາฤตสาหกรรมจังหวัดในช่วง 8 ปี ระหว่างปี พ.ศ. 2544-2551 พบว่าพื้นที่ศักยภาพทางพัฒนาของเชื้อเพลิงที่เลือยก็คือภูมิภาคสูงสุดประมาณ 97,667 ตัน/ปี รองลงมาได้แก่ภูมิภาคชั้นกลาง 79,975 ตัน/ปี ภูมิภาคชั้นล่าง 7,169 ตัน/ปี และภูมิภาคป่าบ่อน้ำ 5,879 ตัน/ปี ตามลำดับ ในปี พ.ศ. 2551 มีปริมาณที่เลือยกันที่ประมาณ 192,185 ตัน/ปี สามารถนำไปเป็นเชื้อเพลิงผลิตแก๊สชีวมวลแทนน้ำมันดิบได้ประมาณ 50 ktoe ปริมาณพัฒนาจากที่เลือยกันในปี พ.ศ. 2546-2551 มีค่าไกล์เคียงกันโดยมีค่าอยู่ในช่วง 2.244-2.245 TJ และมีค่าเพิ่มขึ้นจากปี พ.ศ. 2544-2546 ประมาณ 0.0035 TJ ซึ่งปริมาณพัฒนาดังกล่าวมีค่าเทียบเท่ากันน้ำมันประมาณ 49.66-49.69 ktoe ผลการวิเคราะห์โดยประมาณแสดงให้เห็นว่าที่เลือยกันมีค่าปริมาณสารระเหยที่เผาไหม้ได้ 65.9% โดยปริมาณการรับอนุญาตตัวมีค่าเท่ากันที่ 15.6% และปริมาณถ้า 1.5% ที่ค่าความชื้น 17.0% ตามลำดับ ส่วนผลการวิเคราะห์แบบแยกชาตุและคงให้เห็นว่าที่เลือยกันมีค่ารับอน 46.4% ไออกเรน 7.1% ออกซิเจน 44.8% ในไออกเรน 0.33% และชัลเฟอร์ 0.03% ตามลำดับ นอกจากนี้ที่เลือยกันในจังหวัดพัทลุงมีค่าความร้อนเท่ากัน 16,149 kJ/kg โดยที่เลือยกันลดการวิเคราะห์น้ำมีสูตรเคมีคือ $\text{CH}_{1.83}\text{O}_{0.72}$

จากแบบจำลองทางคณิตศาสตร์ชนิดเบ็ดทุกคนที่พัฒนาโดย S. A. Klien และ F. L. Alvarado 1992-2001 ของระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์ชนิดเบ็ดทุกคนที่เปลวไฟให้ลงในกรณีที่ฉีดอากาศและฉีดไอน้ำในช่วงอุณหภูมิ 100-800°C โดยใช้ที่เลือยกันเป็นเชื้อเพลิงพบว่าในกรณีที่ฉีดอากาศแก๊สชีวมวลมีองค์ประกอบดังนี้ คาร์บอนมอนอกไซด์ 9-35%Vol. คาร์บอนไดออกไซด์ 0-21%Vol. มีเทน 1-4%Vol. ไออกเรน 7-31%Vol. และปริมาณค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลมีค่าอยู่ใน

ช่วง 4.6-8.7 MJ/Nm³ และประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์เท่ากับ 69-88% ส่วนในกรณีที่ฉีดไอน้ำแก๊สชีวมวลจะมีองค์ประกอบดังนี้ คาร์บอนมอนอกไซด์ 10-36%Vol. คาร์บอนไดออกไซด์ 0-21%Vol. มีเทน 1-4%Vol. ไออกเรน 9-32%Vol. และค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลมีค่าอยู่ในช่วง 4.8-8.8 MJ/Nm³ และประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์เท่ากับ 72-90%

ผลจากการทดลองเดินระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์ชนิดเบดทุกคนที่เปลวไฟให้ลงในกรณีที่ฉีดอากาศและฉีดไอน้ำในช่วงอุณหภูมิ 100-800°C โดยใช้ที่เลือยกันเป็นเชื้อเพลิงพบว่าในกรณีที่ฉีดอากาศแก๊สชีวมวลมีองค์ประกอบดังนี้ คาร์บอนมอนอกไซด์ 8-12% Vol. คาร์บอนไดออกไซด์ 9-10% Vol. มีเทน 2-3% Vol. ไออกเรน 6-7%Vol. และค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลมีค่าอยู่ในช่วง 6.9-8.60 MJ/Nm³ และประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์เท่ากับ 64% ส่วนในกรณีที่ฉีดไอน้ำแก๊สชีวมวลจะมีองค์ประกอบดังนี้ คาร์บอนมอนอกไซด์ 16-32% Vol. คาร์บอนไดออกไซด์ 17-22% Vol. มีเทน 3-4.6% Vol. ไออกเรน 21-33%Vol. และค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวลมีค่าอยู่ในช่วง 10.8-12.0 MJ/Nm³ โดยที่ประสิทธิภาพของระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์เท่ากับ 75% ดังนั้นเมื่อพิจารณาองค์ประกอบและค่าความร้อนสูงของแก๊สชีวมวล พบว่าระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์ชนิดเบดทุกคนที่เปลวไฟให้ลงในกรณีที่ฉีดไอน้ำคือกว่าระบบผลิตแก๊สชีวไฟฟ้อร์ชนิดเบดทุกคนที่เปลวไฟให้ลงในกรณีที่ฉีดอากาศ ซึ่งสามารถนำไปเผาไหม้ในเครื่องยนต์แก๊สสำหรับการผลิตไฟฟ้าได้

กิตติกรรมประกาศ

โครงการวิจัยนี้ได้รับงบประมาณสนับสนุนจากงบประมาณแผ่นดินมหาวิทยาลัยทักษิณปี พ.ศ. 2549-2550 สำนักงานกองทุนสนับสนุนการวิจัย (สกอ.) โครงการทุนวิจัยมหาบัณฑิต สกอ. สาขาวิชาศาสตร์และเทคโนโลยีปี พ.ศ. 2551 คณะผู้วิจัยขอขอบคุณสำนักงานอุตสาหกรรมจังหวัดพัทลุงที่ให้ความอนุเคราะห์ข้อมูล

และสถานีตรวจสอบอากาศเกษตรจังหวัดพัทลุงสำหรับข้อมูล
อุตุนิยมวิทยาและของอนุคัญ คุณภาพด่อง แก้วประเสริฐ
ภาควิชาภูมิศาสตร์ คณะมนุษยศาสตร์และสังคมศาสตร์
มหาวิทยาลัยทักษิณสำหรับให้ความอนุเคราะห์ในการ
จัดทำแผนที่ศักยภาพทางพลังงานของที่เด้อຍ

เอกสารอ้างอิง

- [1] กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน
กระทรวงพลังงาน. (2553). แผนพัฒนาพลังงาน
ทดแทน 15 ปี. สืบค้นจาก : http://www.dede.go.th/dede/fileadmin/upload/nov50/mar52/REDP_present.pdf.
- [2] Zainal, Z. A., Ali, R., Lean, C. H. and Seetharamu, K. N. (2001). Prediction of Performance of a Downdraft Gasifier using Equilibrium Modeling for Different Biomass Materials. **Energy Conversion and Management**.42, 1499-1511.
- [3] สำนักงานคณะกรรมการนโยบายพลังงานแห่งชาติ. (2545). การส่งเสริมการใช้พลังงานจากชีวมวลของประเทศไทย. วารสารนโยบายพลังงาน. ฉบับที่ 55. มกราคม-มีนาคม 2545. กรุงเทพฯ: สำนักงานคณะกรรมการนโยบายพลังงานแห่งชาติ.
- [4] Prasertsan, S. and Sajjakulnukit. (2006). Biomass and Biogas Energy in Thailand: Potential Opportunity and Barriers. **Renewable Energy**. 31, 599-610.
- [5] กรมพัฒนาและส่งเสริมพลังงาน. (2543).รายงาน
พลังงานของประเทศไทย ปี 2543. วารสารรายงาน
พลังงานของประเทศไทย. ฉบับที่ 1, 2-10.
- [6] กรมพัฒนาและส่งเสริมพลังงาน. (2544). อัตราส่วน
วัสดุเหลือใช้ต่อผลผลิตแฟกเตอร์ของการใช้เป็น
พลังงาน และแฟกเตอร์วัสดุเหลือใช้ที่ยังไม่มีการ
นำไปใช้. รายงานผลการสำรวจวัสดุเหลือใช้
ทางการเกษตร.
- [7] ศูนย์สารสนเทศการเกษตร. (2542). อัตราส่วนวัสดุ
เหลือใช้ต่อผลผลิต. สถิติการเกษตรของประเทศไทย.
ปีเพาะปลูก 2543/2544. กรุงเทพฯ.
- [8] จตุพร แก้วอ่อน ขอบอก แวนศักดิ์ มะเร็งา มะหนิน
และ ศุภิญ พชรพันธุ์ลีก. (2548). การเปลี่ยนรูป
พลังงานจากชีวมวล: แก๊สชีฟิเกชั่น. วารสาร
วิทยาศาสตร์ทักษิณ. ปีที่ 2. ฉบับที่ 2, 56-67.
- [9] Klien, S.A. and Alvarado, F.L. (2001). **Engineering Equation Solver Distributable version 6.163**. Available from <http://www.fhart.com/ees/eesexmpl.shtml>.
- [10] กรมพัฒนาพลังงานทดแทนและอนุรักษ์พลังงาน
(พพ.) กระทรวงพลังงาน. (2551). ศักยภาพ
ชีวมวลในประเทศไทย, Available from:<http://www.dede.go.th/dede/index.php?id=437>.
- [11] Wander, P. R., Altafinib, C. R., Ronaldo and
Barretob, M. (2004). Assessment of a Small
Sawdust Gasification Unit. **Biomass and
Bioenergy**.27, 467–476.