

ในภาคอุตสาหกรรมต่อเนื่องจากภาคการเกษตรของประเทศไทยมีความต้องการการใช้พลังงานความร้อนเป็นจำนวนมากในแต่ละปี จึงได้มีการนำเชื้อเพลิงชีวมวลที่เหลือจากการเกษตรมาเผาไหม้ในเตาเผาไหม้ โดยเตาเผาไหม้ที่ใช้กันอยู่ทั่วไปในปัจจุบันมี 2 แบบคือ เตาเผาไหม้แบบโซลูชันและเตาเผาไหม้แบบฟลูอิโคซ์เบด ซึ่งเตาเผาไหม้ทั้ง 2 แบบนี้ต่างก็มีข้อดีและข้อเสียที่ต่างกัน ดังนี้ในงานวิจัยนี้ซึ่งเป็นการออกแบบ สร้าง และทดสอบ เตาเผาไหม้ชีวมวลฟลูอิโคซ์เบดแบบห้องเผาไหม้ สั้น โดยไม่ใช้วัสดุเคลือบอย่างในเบด จะนำข้อดีของเตาเผาไหม้โซลูชันและฟลูอิโคซ์เบดมาพัฒนา กัน เพื่อต้องการให้เตาเผาไหม้ที่ออกแบบมีความสูงต่ำส่วนผ่านศูนย์กลางต่ำ แต่ยังให้ค่าการระouvam ร้อนเค้า (MW/m^3) ประสิทธิภาพการเผาไหม้และประสิทธิภาพทางความร้อนที่สูง ซึ่งเตาเผาไหม้ที่ ออกแบบจะมีขนาด 250 kW_th โดยมีความสูงและส่วนผ่านศูนย์กลางภายในเท่ากับ 1.73 และ 0.5 เมตร ตามลำดับ และมีฐานเป็นรูปกรวยสำหรับรองรับอนุภาคเชื้อเพลิงที่ยังเผาไหม้ไม่หมด ส่วนอากาศที่ จ่ายเข้าเตาเผาไหม้จะมี 4 ส่วนดังนี้คือ อากาศส่วนที่ 1 เป็นส่วนที่จ่ายด้านล่างเตาเผาไหม้เพื่อทำให้เกิด ฟลูอิโคเซน อากาศส่วนที่ 2 จะแบ่งออกเป็นสองส่วนคือ ส่วนที่จ่ายเหนือและใต้วงแหวนวอร์เทก โดยจะจ่ายอากาศในลักษณะหมุนวนทำให้เกิดม่านอากาศที่จะตัดกอนุภาคที่ยังเผาไหม้ไม่หมด และ อากาศส่วนที่ 3 จะจ่ายมาพร้อมกับเชื้อเพลิงเพื่อป้องกันไม่ให้ไฟลุกalam ไปถึงถังพักป้อนแก๊ส ในการ ทดสอบสมรรถนะของเตาได้มีการปรับเปลี่ยนอัตราการป้อนเชื้อเพลิงจำเพาะ อัตราการไหลของ อากาศส่วนที่ 1 อากาศส่วนที่ 2 เหนือวงแหวน และอากาศส่วนที่ 2 ใต้วงแหวน พนว่า ภายในเตาเผาไหม้ฟลูอิโคซ์เบดแบบห้องเผาไหม้สั้นสามารถแบ่งออกเป็น 2 ส่วนดังนี้คือ 1) ส่วนที่การเกิดการผสม

T160351

ของอาคารกับแก๊สร้อน และ 2) ส่วนที่เกิดการเผาไหม้ โดยพุติกรรมทั้ง 2 ส่วนนี้จะเกิดขึ้นบริเวณ
เหนือและใต้วงแหวนวอร์เทคโนโลยีตามลำดับ ซึ่งการเผาไหม้เชื้อเพลิงส่วนใหญ่จะเกิดขึ้นบริเวณห้องเผา
ไหม้บริเวณใต้วงแหวนวอร์เทคโนโลยีเนื่องจากการป้อนเชื้อเพลิงจะป้อนที่บริเวณเหนือเบคและเชื้อเพลิงที่
ใช้จะเป็นแก๊สชีสีสารระเหยอยู่ 55% โดยน้ำหนักทำให้เกิดการเผาไหม้สมบูรณ์ได้โดยง่าย ส่วน
การกระจายอุณหภูมิกายในห้องเผาไหม้ใต้วงแหวนค่อนข้างจะสม่ำเสมอทั่วทั้งหน้าตัดเตา แสดงถึง
พุติกรรมการเผาไหม้แบบฟลูอิไดซ์เบค ในส่วนที่เกิดการผสมของอาคารกับแก๊สร้อนจะเกิดบริเวณ
ห้องเผาไหม้เหนือวงแหวน โดยจะเกิดการผสมระหว่างแก๊สร้อนที่เกิดจากห้องเผาไหม้ใต้วงแหวนกับ^{กับ}
อาคารส่วนที่ 2 เนื่องจากห้องที่จ่ายในแนวสัมผัสถันผนังเตา และจากการทดลองพบว่าเงื่อนไขอากาศ
ส่วนเกินที่ 112% มีประสิทธิภาพการเผาไหม้ (99.10%) ประสิทธิภาพเชิงความร้อน (82%) และการ
ทางความร้อน (0.72 MW/m^3) ค่อนข้างสูงซึ่งหมายความว่าสามารถนำไปประยุกต์ใช้งานใน
ภาคอุตสาหกรรม ในส่วนของปริมาณ O_2 , CO_2 และ CO ที่เกิดขึ้นจากการเผาไหม้พบว่าจะสัมพันธ์
โดยตรงกับประสิทธิภาพการเผาไหม้ โดยปริมาณ CO ที่ได้จากการเผาไหม้ทุกๆ เงื่อนไขจะมีค่าอยู่
ในช่วง 40-463 ppm ที่ออกซิเจนส่วนเกินเท่ากับ 6% และ NO_x จะมีค่าอยู่ในช่วง 240-400 ppm ที่
ออกซิเจนส่วนเกินเท่ากับ 6%

Abstract

TE 160351

A lot of energy is consumed annually by Thailand agricultural industry. Therefore, at present many industries have paid intensive intention to use biomass as fuel by burning it in combustor. In general, there are two famous biomass combustors i.e., cyclone and fluidized bed combustor. The objectives of this research is design, construction and test a biomass fluidized bed combustor using short combustion chamber without inert materials mixed in the bed. It combined advantages of cyclone and fluidized bed combustor. A considerably low ratio of height to diameter can be achieved while high thermal capacity (MW/m^3) and thermal efficiency are also obtained. A present combustor was designed according to thermal capacity of $250 \text{ kW}_{\text{th}}$. It comprises a vertical cylinder chamber and a conical base which provides a bed for incomplete combusted char particles. The combustor is 1.73 m in height and 0.5 m in inside diameter. Air is injected into the combustor in four locations: 1) fluidizing air is upwardly injected at the bottom of combustor. 2) Vortex air (the secondary air) is split into two parts i.e., at above and below vortex ring and 3) tertiary air is simultaneously fed with fuel in order to prevent combustible gas from penetration into fuel fed port. To evaluate combustion performance, the specific fed rate, mass flow rate of primary and secondary air were varied from one experiment to the other. The combustor appeared to be classified into two zones characterized by air-mixing and combustion phenomena occurring at above and below vortex

ring, respectively. Mostly combustion takes place in the chamber below vortex ring because fuel is fed into this part together with high volatile matter content of rice husk which is around 55% by weight will be easily completely burned when it exposes to high combustor temperature. The uniform temperatures through the cross-sectional of combustor confirm fluidized bed combustion behavior within this zone. Mixing between air tangentially injected above the vortex ring and hot gas projected from chamber below characterizes the phenomenon occurs in the upper chamber. The results show that combustion efficiency of 99.10%, thermal efficiency of 82% and thermal load of 0.72 MW_{th}/m³ could be achieved according to excess air of 112%. The emitted gases (O₂, CO₂ and CO) were found directly relating to combustion efficiency. CO concentration ranged between 40-463 ppm at 6% of excess O₂ and NO_x varied between 240-400 ppm at 6% O₂.