

การเพาไหเมถ่านลิกไนท์ในฟลูอิไดซ์เบต



นาย วรเดช เพรศพราบวงศ์

ศูนย์วิทยทรัพยากร
อุปกรณ์เครื่องแพทย์
วิทยาพินธ์เป็นล่วนหนึ่งของการศึกษาความหลักสูตรปรัชญา วิทยาศาสตร์และสาขาวิชาชีวิต

ภาควิชาเคมีเทคโนโลยี

บังคับวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

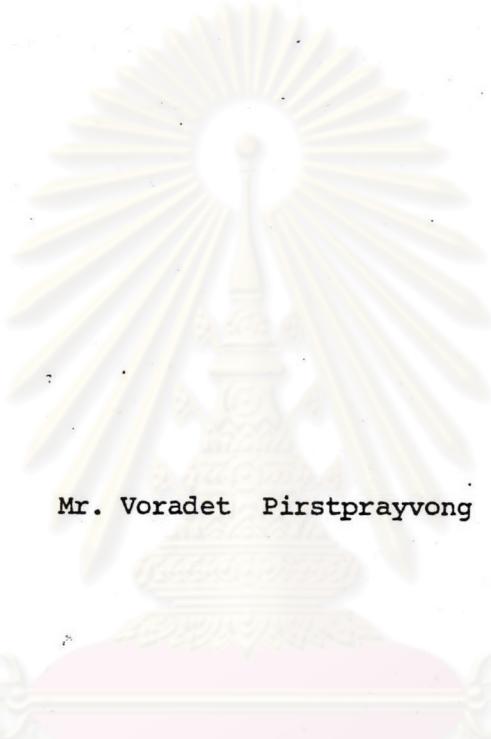
พ.ศ. 2528

ISBN 974-564-851-5

009218

17188428

COMBUSTION OF LIGNITE IN FLUIDIZED BED



Mr. Voradet Pirstprayvong

ศูนย์วิทยทรัพยากร
อุปกรณ์การเรียนทางวิทยาศาสตร์

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirements

for the Degree of Master of Science

Department of Chemical Technology

Graduate School

Chulalongkorn University

1985

หัวขอวิทยานิพนธ์

การเเพรไนเม้ถ่านลิกไนท์ในฟลูอิโอดีบีเบต

โดย

นาย วรเดช เพรศพราຍวงศ์

ภาควิชา

เคมีเणคโน

อาจารย์ที่ปรึกษา

รองค่าล่ตราการย์ ดร. พล ล่าเกทอง

ผู้ช่วยค่าล่ตราการย์ ดร. เลอส์ราวด์ เมมส์ต



บังกิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย อนุมัติให้บังกิตวิทยานิพนธ์ฉบับนี้เป็นล้วนหนึ่งของ
การศึกษาตามหลักสูตรปริญญามหาบัณฑิต

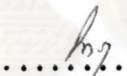
 คณบดีบังกิตวิทยาลัย

(รองค่าล่ตราการย์ ดร. สุประดิษฐ์ บุนนาค)

คณะกรรมการล่ออบวิทยานิพนธ์

 ประธานกรรมการ

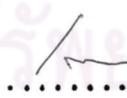
(รองค่าล่ตราการย์ ดร. สัมชัย โอสุราชะณ)

 กรรมการ

(อาจารย์ นารา พิภักษ์อรรถพ)

 กรรมการ

(รองค่าล่ตราการย์ ดร. เกริกษย์ สุกานันทน์)

 กรรมการ

(ผู้ช่วยค่าล่ตราการย์ ดร. เลอส์ราวด์ เมมส์ต)

 กรรมการ

(ค่าล่ตราการย์ ดร. ลาเกอร์)

 กรรมการ

(รองค่าล่ตราการย์ ดร. พล ล่าเกทอง)

ลิขสิทธิ์ของบังกิตวิทยาลัย จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

| | |
|-------------------|-----------------------------------------|
| หัวข้อวิทยานิพนธ์ | การเผาไหม้ถ่านสิกโนท์ในฟลูอิດเจ๊เบด |
| ชื่อนิสิต | นาย วรเดช เพรศพรายวงศ์ |
| อาจารย์ปริญญา | รองค่าล่ตราการย์ ดร. พล ล่า กะอุ |
| | ผู้ช่วยค่าล่ตราการย์ ดร. เลอส์ 朗 เมมลุต |
| ภาควิชา | เคมีเทคนิค |
| ปีการศึกษา | 2528 |



บทคัดย่อ

การเผาไหม้ถ่านสิกโนท์ในฟลูอิດเป็นวิธีการเผาไหม้เชื้อเพลิงที่เป็นของแข็งที่เป็นที่นิยมกันวิธีหนึ่ง เนื่องจากอัตราการถ่ายเทmvและพลังงานเป็นไปอย่างล้ามเลื่อมและประสิทธิภาพของ การเผาไหม้สูง จุดมุ่งหมายในงานวิจัยนี้เพื่อศึกษาหาลักษณะที่เหมาะสมล้มของ การเผาไหม้แบบต่อเนื่องในฟลูอิດเจ๊เบดที่จะให้พลังงานความร้อนอย่างมีประสิทธิภาพ ยังเป็นประโยชน์ต่อการศึกษาค้นคว้า และรับในการนำถ่านสิกโนท์มูลค่าป्र้อมากในประเทศไทย มาใช้ให้เกิดประโยชน์มากที่สุด

ขั้นตอนของ การวิจัยเริ่มด้วยการปรับปรุงเครื่องมือวิจัย ศึกษาระบบการทำงานของ ส่วนต่าง ๆ พร้อมทั้งแก้ไขติดแปลงบางส่วนของ เครื่องมือเพื่อความเหมาะสมล้ม จำนวนกึ่งศึกษาการ ทำงานของ เครื่องมือวิจัยในขณะเผาไหม้ถ่านสิกโนท์แล้วผ่านยักหาง เชสต์ 1.5 มม. ใน คอกลมน์ฟลูอิດขึ้นมา 200 มม. แบบต่อเนื่อง และเก็บข้อมูลการวิจัยโดยมีตัวแปรที่ต้องการต้อง ดูเหมือนกันของการเผาไหม้และอัตราการไหลของอากาศ เพื่อให้ได้ลักษณะที่เหมาะสมล้มของ การเผาไหม้ และประสิทธิภาพสูงสุดที่จะได้รับ

ในการทดลองจะใช้ช่วง อุณหภูมิการเผาไหม้จาก 800 องศาเซลเซียล ถึง 950 องศา - เซลเซียล และความเร็วของอากาศ 76.08 ซม./วินาที ถึง 98.20 ซม./วินาที หรือ 1.55- 2.00 เก่าของความเร็วต่อสูตรในการทำให้เกิดฟลูอิಡเจ๊บัน

ผลการทดลองพบว่าลักษณะที่เหมาะสมล้มในการเผาไหม้ถ่านสิกโนท์ในฟลูอิດเจ๊เบดแบบ ต่อเนื่อง ต้องที่อุณหภูมิของ การเผาไหม้ 900 องศา เซลเซียล และความเร็วของอากาศ 98.20 ซม./ วินาที อัตราการป้อนถ่านสิกโนท์ 0.675 กรัม/ซม.².นาที ซึ่งจะให้ประสิทธิภาพของ การเผาไหม้ สูงสุดต่ออุบล 89.57

Thesis Title Combustion of Lignite in Fluidized Bed
Name Mr. Voradet Pirstprayvong
Thesis Advisor Associate Professor Phol Sagetong Ph.D.
 Assistant Professor Lursuang Mekasut Ph.D.
Department Chemical Technology
Academic Year 1985

ABSTRACT

Combustion of lignite in fluidized bed is one of highlight methods for burning solid fuel in order to take advantage of homogeneity of mass and heat transfer besides its high efficiency. Main point of this work concentrated in studying optimal operating conditions with regard to conversion efficiency, guiding to further research on utilization of lignite powder in Thailand to get more benefit.

In this study, the design and development of a fluidized bed combustor were performed after some problems were encountered and solved. Then some tested runs on continuous combustion of lignite size 1.5 mm. and combustor diameter of 200 mm. at various operating conditions were operated. The studied parameters were combustion temperatures and air flow rates in order to get optimal operating condition of high efficiency.

The combustion temperatures were varied from 800°C to 950°C and air flow rates were varied from 76.08 cm./sec to 98.20 cm./sec or from 1.55 - 2.00 times of minimum fluidization velocity.

The results show that the best operating conditions in continuous combustion are at the combustion temperature of 900°C with an air velocity of 98.20 cm./sec and lignite feed rate of $0.675 \text{ gm/cm}^2 \text{ min.}$ that can obtain highest combustion efficiency of 89.57 percent.

กิตติกรรมประกาศ



ผู้เขียนขอรับขอบพระคุณต่อ รองค่าล่ตราราชการ ดร.พล ล่าเกทอง และ ผู้ป่วย
ค่าล่ตราราชการ ดร.เลอส์รัวง เมฆสุต ที่ได้ให้คำปรึกษาและย่วยเหลือในด้านวิชาการเป็นอย่างดี

ผู้เขียนขอรับขอบพระคุณต่อ รองค่าล่ตราราชการ ดร.ล้มป้าย โอลูวนะรณ อาจารย์
agara พิภักษ์ธรรม รองค่าล่ตราราชการ ดร.เกฤกษ์ สุกานุจันทร์ ค่าล่ตราราชการ ดร.ลาเกอร์
ที่ได้กุศลากาหน้าที่เป็นคณะกรรมการลสอบวิทยานิพนธ์

ขอขอบคุณเจ้าหน้าที่ภาควิชาเคมีเทคนิค และเพื่อนนิสิตทุกท่านที่ได้ย่วยเหลือและให้การ
สนับสนุนจนทำให้งานวิจัยผ่านไปด้วยความเรียบร้อย

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญ



หน้า

| | |
|------------------------------|---|
| บทคัดย่อภาษาไทย | ๔ |
| บทคัดย่อภาษาอังกฤษ | ๕ |
| กิติกรรมประกาศ | ๙ |
| รายการศตวรรษประกอบ | ๙ |
| รายการขบประกอบ | ๙ |
| สัญลักษณ์ที่ใช้ | ๙ |

บทที่

| | |
|------------------------------------------------------------------------------|----|
| 1. บทนำ | 1 |
| 2. วารสารปริทรรศน์ | 3 |
| 2.1 ถ่านหิน | 3 |
| 2.1.1 ประวัติของถ่านหิน | 3 |
| 2.1.2 การกำเนิดของถ่านหิน | 3 |
| 2.1.3 องค์ประกอบของถ่านหิน | 4 |
| 2.1.4 ถ่านหินในประเทศไทย | 4 |
| 2.2 พลวิถีเชยัน | 7 |
| 2.2.1 ปรากฏการณ์พลวิถีเชยัน | 7 |
| 2.2.2 เปด | 9 |
| 2.2.3 การคำนวณหาค่าความเร็วถ่าสูตรในการทำให้เกิด พลวิถีเชยัน | 9 |
| 2.2.4 การหาค่าความเร็วถ่าสูตรในการทำให้เกิดพลวิถีเชยัน โดยการทดลอง | 10 |
| 2.2.5 แนวความคิดและกราฟแผนภาพ ใช้เทคโนโลยีพลวิถีเชยัน | 12 |
| 2.2.6 ข้อดีและข้อเสียของการใช้เทคโนโลยีพลวิถีเชยัน | 14 |

สารบัญ (ต่อ)

| บทที่ | หน้า |
|---------------------------------------------------------------|------|
| 3. เครื่องมือและอุปกรณ์การทดลอง | 15 |
| 3.1 เครื่องมือที่ใช้กระบวนการเผาไหม้ | 15 |
| 3.1.1 มอเตอร์ | 15 |
| 3.1.2 เครื่องวัดอัตราการไหลของอากาศ | 15 |
| 3.1.3 ฟลูอิคซ์เบคคอล์ฟัน | 19 |
| 3.1.4 ไซโคลน | 19 |
| 3.1.5 ระบบป้อนวัสดุติด | 20 |
| 3.1.6 เครื่องวัดและเครื่องควบคุมอุณหภูมิ | 20 |
| 3.2 เครื่องอัดอากาศ | 20 |
| 3.3 บอนบี้แคลอริมิเตอร์ | 20 |
| 3.4 เครื่องมือออแลก | 20 |
| 4. วิธีการทดลอง | 23 |
| 4.1 การปรับปรุงเครื่องมือริสัย | 23 |
| 4.2 การหาค่าเฉลี่มบัติทางกายภาพของเบต | 24 |
| 4.3 การเผาไหม้ถ่านลิกไนท์ในฟลูอิคซ์เบคแบบต่อเนื่อง | 27 |
| 4.4 ลักษณะในการเผาไหม้ | 28 |
| 5. ผลการทดลอง | 30 |
| 5.1 ผลของ การหาค่าเฉลี่มบัติทางกายภาพของถ่านลิกไนท์ | 30 |
| 5.2 การหาค่าความเร็วต่ำสุดในการทำให้เกิดฟลูอิคซ์เบค | 31 |
| 5.3 ผลการทดลองเผาไหม้ถ่านลิกไนท์ในฟลูอิคซ์เบค | 31 |
| 6. วิเคราะห์ผลการทดลอง | 43 |
| 6.1 คุณลักษณะบัติทางกายภาพของถ่านลิกไนท์ | 43 |
| 6.2 ผลการทดลองการเผาไหม้ถ่านลิกไนท์ | 44 |
| 6.2.1 อัตราการป้อนถ่านลิกไนท์ | 44 |
| 6.2.2 เจ้าที่ออกจากคอล์ฟัน | 44 |
| 6.2.3 เจ้าที่ออกมาจากไซโคลน | 45 |

สารบัญ (ต่อ)

| บทที่ | หน้า |
|---------------------------------------------------------------|-----------|
| 6.2.4 อัตราการไหลของอากาศ | 47 |
| 6.2.5 อุณหภูมิของอากาศเพาใหม่ | 49 |
| 6.2.6 อัตราล่วงร้อยละของปริมาณอากาศที่มากเกินพอด้วย | 50 |
| 6.2.7 อุณหภูมิในน้ำร้อนบ่อปั่ง | 53 |
| 6.2.8 ประสิทธิภาพของอากาศเพาใหม่ | 54 |
| 7. สรุปผลการทดลองและข้อสันนิษัย | 55 |
| เอกสารอ้างอิง | 57 |
| ภาคผนวก | 61 |
| ประวัติ | 89 |

**ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย**

รายการตารางประกอบ

| ตารางที่ | | หน้า |
|----------|--------------------------------------------------------------------------------|------|
| 2-1 | แล็คต์ผลผลิตถ่านหินภาคในประเทศ | 5 |
| 2-2 | แล็คต์ของค์ประกอบของถ่านลิกไนท์จากแหล่งค่า ๔ ภาคในประเทศไทย | 6 |
| 4-1 | แล็คต์ส่วนภูมิที่ก่อให้เกิดภัยในกระบวนการทดลองเผาไหม้ถ่านลิกไนท์ในฟลูอิโอดีบค. | 29 |
| 5-1 | แล็คต์คุณลักษณะทางกายภาพของถ่านลิกไนท์ | 30 |
| 5-2 | ผลการทดลองเผาไหม้ถ่านลิกไนท์อุณหภูมิ 800 องศาเซลเซียล | 34 |
| 5-3 | ผลการทดลองเผาไหม้ถ่านลิกไนท์อุณหภูมิ 850 องศาเซลเซียล | 35 |
| 5-4 | ผลการทดลองเผาไหม้ถ่านลิกไนท์อุณหภูมิ 900 องศาเซลเซียล | 36 |
| 5-5 | ผลการทดลองเผาไหม้ถ่านลิกไนท์อุณหภูมิ 950 องศาเซลเซียล | 37 |

**ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย**

รายการขับประกอบ

| ข้อที่ | หน้า |
|--------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------------|------|
| 2-1 ยั้นตอนการเก็ปปรากฏการณ์ฟลูอิດเช่นของอนุภาคของแม่ข่าย | 8 |
| 2-2 แลดองความสัมพันธ์ของความต้นลดและความเร็วของของไหล | 11 |
| 3-1 แลดองการติดตั้งและล้วนประกอบของระบบการเผาไหม้ถ่านสิกในฟลูอิດเชื้อเบค. | 16 |
| 3-2 แลดองล้วนประกอบของเตาเผาแบบฟลูอิດเชื้อเบค | 17 |
| 3-3 แลดองสักษะของแผ่นกระดาษลม | 18 |
| 3-4 บอมบ์แคลอร์มิเตอร์ | 21 |
| 3-5 เครื่องมือวิเคราะห์ล้วนประกอบของก๊าซ | 22 |
| 5-1 แลดองการหาค่าความเร็วท่าสุดในการทำให้เก็ปฟลูอิດเช่น | 33 |
| 5-2 แลดองความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการป้อนถ่านสิกในฟลูและความเร็วของอากาศ . . | 38 |
| 5-3 แลดองความสัมพันธ์ระหว่างอัตราล้วนร้อยละของถ้าก่ออกจากไชโคลนและความ เร็วของอากาศ | 39 |
| 5-4 แลดองความสัมพันธ์ระหว่างอัตราล้วนร้อยละของปริมาณอากาศที่มากเกินพอ และ ความเร็วของอากาศ | 40 |
| 5-5 แลดองความสัมพันธ์ระหว่างอัตราล้วนร้อยละของปริมาณอากาศที่มากเกินพอ และ ความเร็วของอากาศ | 41 |
| 5-6 แลดองความสัมพันธ์ระหว่างอัตราล้วนร้อยละของปริมาณอากาศที่มากเกินพอ | 42 |
| 6-1 แลดองการเปลี่ยนแปลงที่เกิดขึ้นเมื่อมีอนุภาคเยื่อเพลสิ่ง เก็ปปฏิกิริยาการเผาไหม้ . | 48 |
| 6-2 แลดองความล้าศักดิ์ของอุณหภูมิต่อปฏิกิริยาการเผาไหม้ที่ดีของถ่าน | 51 |
| 6-3 แลดองความสัมพันธ์ระหว่างอัตราล้วนร้อยละของปริมาณก๊าซคาร์บอนมอนนออกไซด์ และอัตราล้วนร้อยละของปริมาณอากาศที่มากเกินพอ | 52 |

สัญลักษณ์ที่ใช้



- C_{pm} = ความถุความร้อนเฉลี่ย, แคลอร์/กรัม-โนม. องค่าเฉลี่ยเชิงล
- d_p = เส้นผ่าศูนย์กลางของทรงกลมที่มีปริมาตรเท่ากัน, ช.m.
- e_1 = ความถุกต้องของปริมาณความร้อนของการรวมตัวของกรดในตกรก, แคลอร์
- e_2 = ความถุกต้องสำหรับการรวมตัวของกรดฟูริก, แคลอร์
- e_3 = ความถุกต้องของปริมาณความร้อนของการเผาไหม้ของยาลาต, แคลอร์
- ϵ = สัดส่วนยื่องว่าง, ไม่มีหน่วย
- ϵ_m = สัดส่วนยื่องว่างของเบตที่อยู่กับที่, ไม่มีหน่วย
- ϵ_{mf} = สัดส่วนยื่องว่างของเบตในขณะที่เริ่มเกิดฟื้อตัวเขียน, ไม่มีหน่วย
- g = อัตราเร่งจากแรงดึงดูดของโลก ($980 \text{ ช.m./วินาที}^2$)
- g_c = $980 \text{ กรัม-ช.m./กรัม-น้ำหนัก-วินาที}^2$ (gravitational factor)
- ρ = ความหนาแน่นของไนล, กรัม/ช.m.³
- ρ_s = ความหนาแน่นของแข็ง, กรัม/ช.m.³
- ρ_g = ความหนาแน่นของก้าช, กรัม/ช.m.³
- ΔH = เอนทาลปี, กิโลแคลอร์
- H_g = ปริมาณความร้อนของการเผาไหม้ของตัวอ่อน, แคลอร์/กรัม
- L_m = ความถุของเบตที่อยู่กับที่, ช.m.
- L_{mf} = ความถุของเบตในขณะที่เริ่มเกิดฟื้อตัวเขียน, ช.m.
- m = น้ำหนักของตัวอ่อน, กรัม
- n = จำนวน กรัม-โนมล
- P_1 = ความตันของอากาศที่อุณหภูมิอ้างอิง, น้ำของproto

| | | |
|------------|---|----------------------------------------------------------------------------------|
| P_2 | = | ความตันของอากาศที่ลักษณะมาตรฐาน, ผู้ของproto |
| ϕ_s | = | ความเป็นทรงกลมเทียบเท่าของอนุภาค, ไม่มีหน่วย |
| ΔT | = | ความแตกต่างของอุณหภูมิ, องค่าเชลเชียล |
| t | = | ความแตกต่างของอุณหภูมิระหว่างอุณหภูมิร่มตันและอุณหภูมิสุ่กท้าย, องค่าเชลเชียล |
| T_1 | = | อุณหภูมิของอากาศที่อุณหภูมิอ้างอิง, องค่าเคลวิล |
| T_2 | = | อุณหภูมิของอากาศที่ลักษณะมาตรฐาน, องค่าเคลวิล |
| U_o | = | ความเร็วของของไหลที่ผ่านเบต, ชม./วินาที |
| U_{mf} | = | ความเร็วที่สุดในการทำให้เกิดฟลูอิดเชยน, ชม./วินาที |
| μ | = | ความหนืดของก๊าซ, กรัม/ชม.วินาที |
| V_1 | = | ปริมาตรของอากาศที่อุณหภูมิอ้างอิง, สิตร |
| V_2 | = | ปริมาตรของอากาศที่ลักษณะมาตรฐาน, สิตร |
| w | = | ปริมาณความร้อนเทียบเท่าของบอมบ์แคลอร์มิเตอร์, แคลอร์/องค่าเชลเชียล |

ศูนย์วิทยทรัพยากร อุปกรณ์น้ำวิทยาลัย