

การศึกษาการเพาไน์ภาคตะกอนจากกระบวนการผลิตกระดาษ

เรื่อเอก ถนนพงษ์ สุริเย

วิทยานิพนธ์เป็นส่วนหนึ่งของการศึกษาตามหลักสูตรปฏิญญาวิศวกรรมศาสตรมหาบัณฑิต

สาขาวิชาบริหารเครื่องกล ภาควิชาบริหารเครื่องกล

คณะวิศวกรรมศาสตร์ จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

ปีการศึกษา 2545

ISBN 974-17-2437-3

ลิขสิทธิ์ของจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

工1049464

A STUDY OF INCINERATION OF SLUDGE
FROM PAPER MANUFACTURING PROCESS



Lt.Thanapong Suriyea

A Thesis Submitted in Partial Fulfillment of the Requirement
for the Degree of Master of Engineering in Mechanical Engineering

Department of Mechanical Engineering

Faculty of engineering

Chulalongkorn University

Academic Year 2002

ISBN 974-17-2437-3

หัวข้อวิทยานิพนธ์

การศึกษาการແພ້ໄໝກາກຕະກອນຈາກກະບວນກາຮັດກະລຸດ

โดย

ເຈືອເອກ ດົນພົງໜ້າ ສຸວິເຍ

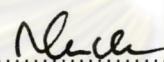
สาขาวิชา

ວິສະວະກະມາຄະນະ

อาจารย์ที่ปรึกษา

ຜູ້ໜ່ວຍສາສົຕຣາຈາරຍ໌ ມິ້ງສັກດີ ຕັ້ງຕະກຸລ

ຄະນະວິສະວະກະມາຄະນະ ຈຸ່າລັດກະນົມທະນາຖາວອນ ອຸນໍາມີຕີໃຫ້ນັບວິທີຍານີພົນດົບນີ້
ເປັນສ່ວນໜຶ່ງຂອງການສຶກສາຕາມຫລັກສູດປະລິມານາມຫາບັນທຶດ

 ຄະນະບົດຕີ ຄະນະວິສະວະກະມາຄະນະ

(ສາສົຕຣາຈາරຍ໌ ດຣ.ສມສັກດີ ປັນຍາແກ້ວ)

ຄະນະກະນາຍົກສອບວິທີຍານີພົນດົບ

 ປະການກະນາຍົກສອບ

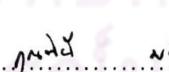
(ຮອງສາສົຕຣາຈາරຍ໌ ດຣ.ພົງໝໍໂຈ ຈົ່ວມານາກນົມ)

 ອາຈານຍົກສອບ

(ຜູ້ໜ່ວຍສາສົຕຣາຈາරຍ໌ ມິ້ງສັກດີ ຕັ້ງຕະກຸລ)

 ກວມກາຮັດ

(ອາຈານຍົກສອບ ດຣ.ສມພົງໝໍ ພຸທິວິສຸທົກດີ)

 ກວມກາຮັດ

(ອາຈານຍົກສອບ ດຣ.ກຸນທີນີ ມະນີວັດນີ)

ธนพงษ์ สุริเย เรื่อเอก : การศึกษาการเผาไหม้กากตะกอนจากกระบวนการผลิตกระดาษ.
(A STUDY OF INCINERATION OF SLUDGE FROM PAPER MANUFACTURING
PROCESS) อ.ที่ปรึกษา : ผู้ช่วยศาสตราจารย์ มิงศักดิ์ ตั้งตะกูล, 127 หน้า. ISBN
974-17-2437-3

การกำจัดกากตะกอนจากกระบวนการผลิตกระดาษเริ่มจากการอบกากตะกอนให้แห้งเพื่อลดความชื้น ในการทดลองครั้งนี้ กากตะกอนที่ผ่านการอบแห้งแล้วจะมีความชื้นเหลืออยู่ 15% หลังจากนั้นนำกากตะกอนที่ผ่านการอบแห้งแล้วมาทำการบดเพื่อลดขนาดของอนุภาคลงให้เหลือประมาณ 2-3 มิลลิเมตร จากนั้นนำกากตะกอนดังกล่าวไปเผาในเตาเผาฟลูอิดไดซ์เบด โดยใช้ทรายเป็นเบด พบร่วมกับความสามารถเผากากตะกอนได้ที่ช่วงอุณหภูมิ 850-950 องศาเซลเซียส โดยใช้ความเร็วของอากาศในช่วง 0.13-0.19 เมตร/วินาที หรือประมาณ 1.05-1.50 เท่าของความเร็วต่ำสุด ในการเกิดฟลูอิดไดซ์ชันและมีอัตราส่วนอากาศต่อ กากตะกอน 2.55:1-3.72:1 อุณหภูมิก้าซ เสียที่ออกมากจากการเผาไหม้ม้อย ในช่วง 446-651 องศาเซลเซียส ประสิทธิภาพที่ได้จากการเผากากตะกอนดังกล่าวอยู่ในช่วง 84.93-90.03 % ความร้อนของก้าซเสียที่ได้จากการเผาไหม้มอาจจะนำไปกลับไปอบแห้งกากตะกอนและอาจนำไปใช้ประโยชน์อย่างอื่นได้

ศูนย์วิทยทรัพยากร จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

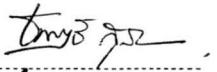
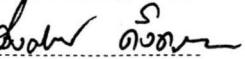
ภาควิชา วิศวกรรมเครื่องกล ลายมือชื่อนิสิต *นายธนกร ลิ้นจือ*
สาขาวิชา วิศวกรรมเครื่องกล ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษา *ดร. ลิ้นจือ*
ปีการศึกษา 2545 ลายมือชื่ออาจารย์ที่ปรึกษาร่วม —

4370319121 : MAJOR MECHANICAL ENGINEERING

KEY WORD: Sludge Incineration

Lt.THANAPONG SURIYEA. THESIS TITLE : A STUDY OF INCINERATION OF
SLUDGE FROM PAPER MANUFACTURING PROCESS. THESIS ADVISOR :
MINGSAK TANGTRAKUL., 127 pp. ISBN 974-17-2437-3

In this research, the combustion of sludge from paper manufacturing process in fluidized bed furnace was experimented. Dry sludge to decrease moisture to 15%. Crush dry sludge for minimum size of 2-3 mm. The combustion of dry sludge in fluidized bed of sand bed. The result of research shows that the combustion efficiency of sludge is in range of 84.93-90.03% for air velocity is in range of 0.13-0.19 m/s with air/fuel ratio is in range of 2.55:1-3.72:1 combustion temperature in the bed is in range of 850-950 °C and flue gas is in range of 446-651 °C

Department Mechanical Engineering Student's signature 
Field of study Mechanical Engineering Advisor's signature 
Academic year 2002 Co-advisor's signature 

กิตติกรรมประกาศ

วิทยานิพนธ์นี้สำเร็จลุล่วงอย่างดีด้วยความช่วยเหลืออย่างดียิ่งของบุคคลหลายท่านดังนี้ นางระเบียน ศุริเย มาตราผู้ซึ่งให้การสนับสนุนผู้วิจัยทั้งในด้านค่าใช้จ่ายและกำลังใจอย่างมากในการทำวิจัยมาโดยตลอด ผู้ช่วยศาสตราจารย์มิ่งศักดิ์ ตั้งตะกูล อาจารย์ที่ปรึกษาวิทยานิพนธ์ ซึ่งได้ให้คำแนะนำและข้อคิดเห็นที่เป็นประโยชน์ต่องานวิจัยอย่างยิ่ง รวมทั้งจัดหาเงินทุนสำหรับใช้ในงานวิจัยนี้ทุกอย่าง รองศาสตราจารย์ ดร. พงษ์ธร จรัญญากรณ์ อาจารย์ ดร. สมพงษ์ พุทธิวิสุทธิ์ ศักดิ์ อาจารย์ ดร. กุณฑินี มณีรัตน์ ที่กรุณายังให้คำแนะนำถ่ายทอดประสบการณ์ความรู้ต่างๆ ให้กับผู้วิจัย

ขอกราบขอบพระคุณ รองศาสตราจารย์ ดร. ศุริทัย เตีย ผู้อำนวยการสถาบันฝึกอบรมและพัฒนาโรงงานต้นแบบ คุณหนงค์ ชาญวัฒนะ ตลอดจนเจ้าหน้าที่ของสถาบันฝึกอบรมและพัฒนา โรงงานต้นแบบ รวมถึงเจ้าหน้าที่โรงงานกระดาษชนธาร เป็นอย่างยิ่งที่ช่วยสนับสนุนในการใช้เครื่องมือวิจัยและอำนวยความสะดวกในการวิจัยทุกอย่าง

ผู้วิจัยขอบคุณ เวีอเอกวิทศ์ ไชยยันบูรณ์ และเจ้าหน้าที่ของกรมการขังส่งทหารเวือที่ช่วยสนับสนุนผู้วิจัยในด้านการขันย้ายอุปกรณ์ที่ใช้ในการวิจัยอย่างดียิ่ง

ท้ายสุดนี้ผู้วิจัยขอขอบคุณ ญาติพี่น้องทุกๆ ท่าน เพื่อนทหาร รวมทั้งพี่และน้องๆ เจ้าหน้าที่ห้องปฏิบัติการวิจัยพลังงานที่ให้กำลังใจผู้วิจัยในการทำวิจัยมาโดยตลอด

เวีอเอกธนพงษ์ ศุริเย

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญ

บทคัดย่อภาษาไทย.....	๑
บทคัดย่อภาษาอังกฤษ.....	๒
กิตติกรรมประกาศ.....	๓
สารบัญ.....	๔
สารบัญตาราง.....	๕
สารบัญภาพ.....	๖

บทที่

1. บทนำ.....	1
1.1 ความสำคัญและที่มาของวิทยานิพนธ์.....	1
1.2 วัตถุประสงค์ของการทำวิทยานิพนธ์.....	2
1.3 ขอบเขตของการทำวิทยานิพนธ์.....	2
1.4 ขั้นตอนการดำเนินการทำวิทยานิพนธ์.....	2
1.5 ผลที่คาดว่าจะได้รับ.....	2
2. เอกสารและงานวิจัยที่เกี่ยวข้อง.....	4
3. ทฤษฎี.....	7
3.1 ากะตะกอน (Sludge).....	7
3.2 การเผาไหม้ (Combustion).....	23
3.3 ฟลูอิดไดซ์ชัน (Fluidization).....	35
3.4 การเผาไหม้ในเตาเผาฟลูอิดไดซ์เบด.....	50
4. วิธีการดำเนินการวิจัยและอุปกรณ์การทดลอง.....	57
4.1 ลักษณะโดยทั่วไปของอุปกรณ์การทดลอง.....	57
4.2 อุปกรณ์การทดลองอื่นๆ.....	63
4.3 วิธีการดำเนินการวิจัย.....	76
4.4 การหาคุณสมบัติของทรัพย์ที่ใช้เป็นเบด.....	76
4.5 การหาคุณสมบัติทางกายภาพของากะตะกอนที่เกิดจากกระบวนการผลิตกระดาษ.....	77
4.6 การทดลองปรับเทียบค่าอัตราการป้อนากะตะกอนด้วยเครื่องป้อนากะตะกอนแบบสกรู และปรับเทียบค่าความเร็วกับอัตราการไหลของอากาศ.....	80

สารบัญ (ต่อ)

บทที่		หน้า
4.7 การหาค่าความเร็วต่ำสุดของของไหลที่ทำให้เกิดการฟลูอิดได้เชื่ันและการหาค่าความเร็วต่ำสุดของเม็ดของแข็งในของไหลที่อยู่นิ่ง	81	
5. ผลการทดลอง	82	
5.1 การหาคุณสมบัติของทรายที่ใช้เป็นเบด	82	
5.2 การหาคุณสมบัติทางกายภาพของกากตะกอนที่เกิดจากกระบวนการผลิตกระดาษ	82	
5.3 การทดลองปรับเทียบค่าอัตราการป้อนกากตะกอนด้วยเครื่องป้อนกากตะกอนแบบสกูร์และปรับเทียบค่าความเร็ว กับ อัตราการไหลของอากาศ	83	
5.4 การหาค่าความเร็วต่ำสุดของของไหลที่ทำให้เกิดการฟลูอิดได้เชื่ัน	83	
5.5 การหาค่าความเร็วต่ำสุดของเม็ดของแข็งในของไหลที่อยู่นิ่ง	83	
5.6 การหาค่าความเร็วของของไหลที่ทำให้เกิดการฟลูอิดได้เชื่ัน	84	
5.7 การทดลองการเพา kakak ตะกอนที่เกิดจากกระบวนการผลิตกระดาษ	84	
6. วิจารณ์ผลการทดลอง	96	
6.1 การทดลองเพื่อหาขนาดอนุภาคที่เหมาะสมของกากตะกอนสำหรับใช้ในการทดลอง	96	
6.2 การศึกษาอัตราการป้อนกากตะกอน	97	
6.3 การศึกษาปริมาณถ้าที่เกิดจากการเพาใหม่	97	
6.4 การศึกษาอัตราการไหลของอากาศ	98	
6.5 การศึกษาคุณภาพ	99	
6.6 การศึกษาประสิทธิภาพการเพาใหม่	99	
7. ข้อสรุปและข้อเสนอแนะ	104	
7.1 ข้อสรุปของงานวิจัย	104	
7.2 ข้อแนะนำที่เกี่ยวข้องกับงานวิจัย	105	
7.3 งานวิจัยที่ต่อเนื่อง	106	
รายการอ้างอิง	108	
ภาคผนวก		
ภาคผนวก ก	110	
ภาคผนวก ข	112	
ภาคผนวก ค	115	
ภาคผนวก ง	116	

สารบัญ (ต่อ)

	หน้า
ภาคผนวก ๑	117
ภาคผนวก ๒	121
ภาคผนวก ๓	126
ประวัติผู้เขียน	127



**ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย**

สารบัญตาราง

ตาราง	หน้า
ตารางที่ 3.1.1 ชนิดและแหล่งที่มาของกากตะกอน	7
ตารางที่ 3.1.2 ลักษณะของกากตะกอนทางกายภาพ	8
ตารางที่ 3.1.3 ลักษณะของกากตะกอนทางเคมี	9
ตารางที่ 3.1.4 ค่าความเข้มข้นของกากตะกอน	9
ตารางที่ 3.1.5 กากตะกอนที่เกิดจากระบบบำบัดน้ำเสียต่างๆ	14
ตารางที่ 3.1.6 ชนิดและความร้อนของกากตะกอน	20
ตารางที่ 3.2.1 ส่วนประกอบหลักของอากาศแห้ง	24
ตารางที่ 3.2.2 การเผาไหม้ที่อัตราส่วนสมมูลต่างๆ ระหว่างเชื้อเพลิงและอากาศ	29
ตารางที่ 3.2.3 ปริมาณอากาศเกินพอด้วยกับระบบเผาไหม้เชื้อเพลิง	33
ตารางที่ 5.1.1 การวิเคราะห์ทรายที่ใช้เป็นเบด	85
ตารางที่ 5.2.1 การวิเคราะห์คุณสมบัติของกากตะกอนแบบประมาณ	86
ตารางที่ 5.2.2 การวิเคราะห์คุณสมบัติของกากตะกอนแบบละเอียด	86
ตารางที่ 5.3.1 การปรับเทียบอัตราการป้อนกากตะกอน	87
ตารางที่ 5.3.2 การปรับเทียบอัตราการให้ผลของอากาศ	88
ตารางที่ 5.4.1 ผลการทดลองการหาค่าความเร็วของอากาศกับความดันลดผ่านเบด	91
ตารางที่ 5.7.1 ผลการทดลองการเผากากตะกอนที่อุณหภูมิ $850 \pm 10^\circ\text{C}$	93
ตารางที่ 5.7.2 ผลการทดลองการเผากากตะกอนที่อุณหภูมิ $900 \pm 10^\circ\text{C}$	94
ตารางที่ 5.7.3 ผลการทดลองการเผากากตะกอนที่อุณหภูมิ $950 \pm 10^\circ\text{C}$	95

ศูนย์วิทยทรัพยากร
จุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย

สารบัญภาพ

ภาพประกอบ	หน้า
รูปที่ 3.1.1 กระบวนการกำจัด กากตะกอน และหน้าที่หลักของแต่ละระบบ	13
รูปที่ 3.1.2 เตาเผา กากตะกอน แบบ Multiple Hearth Incineration	21
รูปที่ 3.1.3 เตาเผา กากตะกอน แบบ Fluidized-Bed Incineration	21
รูปที่ 3.1.4 เตาเผาแบบ Wet Combustion Deep-Well Reactor	22
รูปที่ 3.2.1 ปริมาตรของก๊าซผสม (Gas Mixture)	25
รูปที่ 3.2.2 กระแสน้ำเร่งบังคับ	30
รูปที่ 3.2.3 กระแสน้ำเร่งเหนี่ยวนำ	31
รูปที่ 3.2.4 กระแสน้ำเร่งแบบสมดุล	31
รูปที่ 3.2.5 เส้นโค้งการสูญเสียความร้อนของจากระบบเผาใหม่	33
รูปที่ 3.2.6 ความสัมพันธ์ระหว่าง % ของ CO_2 กับ % ของอากาศเกินพอกของเชื้อเพลิงชนิดต่าง ..	34
รูปที่ 3.3.1 ระดับของเบดในหอทดลอง	36
รูปที่ 3.3.2 ผลการทดลองปริมาณการไอลกับความดันตก	37
รูปที่ 3.3.3 ฟลูอิดไดร์เบดที่ของไอลเป็นของเหลว	38
รูปที่ 3.3.4 ฟลูอิดไดร์เบดที่ของไอลเป็นก๊าซ	38
รูปที่ 3.3.5 ตัวกระจายและชั้นส่วนที่ทำให้ของไอลมีความเร็ว慢มาก	39
รูปที่ 3.3.6 การเกิด Channeling	39
รูปที่ 3.3.7 ความสัมพันธ์ของเทอม $\frac{\varepsilon_{mf}^3}{1 - \varepsilon_{mf}}$ กับขนาดเส้นผ่าศูนย์กลาง	42
รูปที่ 3.3.8 ความสัมพันธ์ระหว่างความดันตกภายในเบดกับความเร็วของไอลที่ผ่านเบด เมื่อเม็ดของแข็งมีขนาดใกล้เคียงกัน	45
รูปที่ 3.3.9 ความสัมพันธ์ระหว่างความดันตกภายในเบดกับความเร็วของไอลที่ผ่านเบด เมื่อเม็ดของแข็งมีการกระจายขนาดที่ดี	46
รูปที่ 3.3.10 ความสัมพันธ์ของ $C_d Re_p^2$ และ Re_p	47
รูปที่ 3.4.1 ผ่านประกอบของเตาเผา ฟลูอิดไดร์เบด ขั้นพื้นฐาน	51
รูปที่ 4.1.1 เตาเผา ฟลูอิดไดร์เบด	64

สารบัญภาพ(ต่อ)

ภาพประกอบ	หน้า
รูปที่ 4.1.2 ฟลูอิดไดซ์เบดคอลัมน์	65
รูปที่ 4.1.3 ระบบกระจายอากาศ	66
รูปที่ 4.1.4 ระบบการป้อนเชื้อเพลิง	67
รูปที่ 4.1.5 ระบบเป่าอากาศ	68
รูปที่ 4.1.6 ระบบดูดอากาศ	68
รูปที่ 4.1.7 ระบบจุดเตา	69
รูปที่ 4.1.8 ระบบระบายเก้า	70
รูปที่ 4.1.9 จุดวัดอุณหภูมิ	71
รูปที่ 4.1.10 ระบบวัดอุณหภูมิ	72
รูปที่ 4.2.1 อุปกรณ์วัดความเร็วรอบของมอเตอร์	73
รูปที่ 4.2.2 อุปกรณ์วิเคราะห์ก๊าซเสีย	73
รูปที่ 4.2.3 อุปกรณ์บดกาแฟตะกอน	74
รูปที่ 4.2.4 อุปกรณ์ตรวจดัดความเร็วลม	75
รูปที่ 5.3.1 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการป้อนกาแฟตะกอนกับความเร็วรอบของเครื่องป้อนกาแฟตะกอน	89
รูปที่ 5.3.2 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการให้หลักความเร็วของอากาศ	90
รูปที่ 5.4.1 กราฟความเร็วต่ำสุดของของไหลที่ทำให้เกิดการฟลูอิดไดเซ็น	92
รูปที่ 6.1.1 กาแฟตะกอนที่เกิดจากการบวนการผลิตกระดาษ	100
รูปที่ 6.1.2 กาแฟตะกอนที่ผ่านการอบและทำการบดเรียบร้อยแล้ว	100
รูปที่ 6.2.1 ความสัมพันธ์ระหว่างความเร็วของอากาศกับอัตราการป้อนกาแฟตะกอน	101
รูปที่ 6.3.1 ความสัมพันธ์ระหว่างความเร็วของอากาศกับคุณค่าทางความร้อนของเก้า	102
รูปที่ 6.4.1 ความสัมพันธ์ระหว่างอัตราการให้หลักของอากาศกับประสิทธิภาพการเผาไหม้	103
รูปที่ ก.1 ความสัมพันธ์ระหว่างสัดส่วนช่องว่างกับความเป็นทรงกลมเทียบเท่า	111