

บทที่ 5

การทดลอง

5.1 การทดลอง เพื่อการศึกษาพฤติกรรมและคุณลักษณะของฟลูอิดไดซ์ เบด ความเร็วต่ำสุดของการเกิดฟลูอิดไดซ์ เบด และลักษณะการผสมผสานของอนุภาคขณะ เกิดปรากฏการณ์ฟลูอิดไดซ์ เซชัน

5.1.1 เครื่องมือทดลอง

เครื่องมือที่ใช้ทดลองมีลักษณะดังแสดงในรูปที่ 5-1 ถึง 5-4 ซึ่งมีส่วนประกอบที่สำคัญ ดังนี้

ก. ส่วนที่เป็นหอทดลอง (Column) ซึ่งทำด้วยท่อพีวีซีใสมีขนาด เส้นผ่านศูนย์กลาง ประมาณ 10.8 เซนติเมตร สูง 200 เซนติเมตร ที่ส่วนล่างมีแผ่นกระจายอากาศ (Distributor plate) ทำด้วยแผ่นพลาสติกแข็งใสขนาด เส้นผ่านศูนย์กลางประมาณ 21.4 เซนติเมตร เจาะรูขนาด เส้นผ่านศูนย์กลางประมาณ 2 มิลลิเมตร จำนวน 60 รู

ข. อุปกรณ์วัดความแตกต่างของความดัน (Manometer) ทำด้วยหลอดแก้วอ เป็นรูปตัวยู ภายในมีน้ำบรรจุอยู่

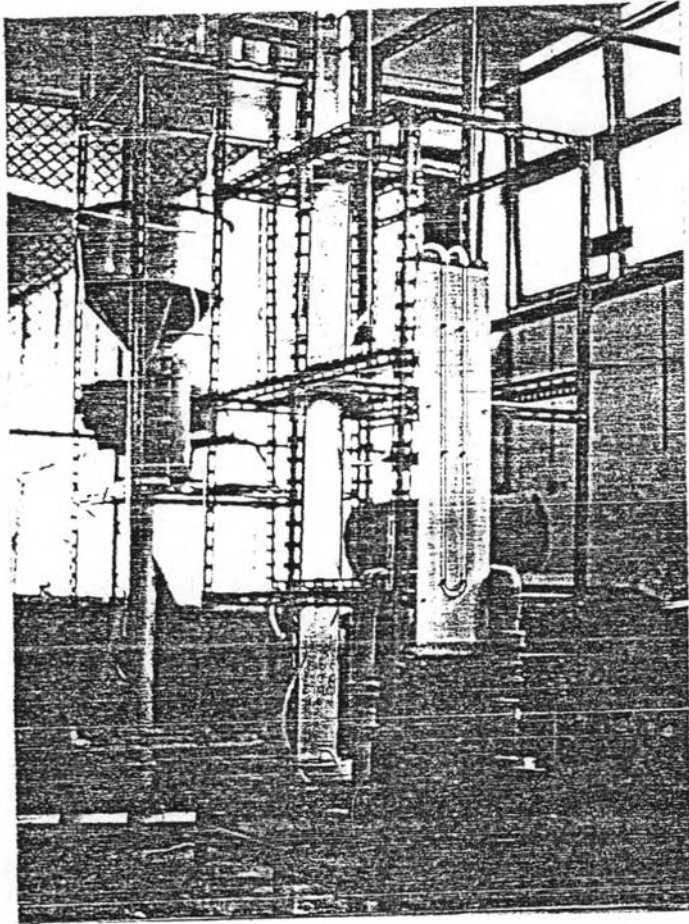
ค. อุปกรณ์วัดปริมาตรการไหลของอากาศ (Rotameter) สามารถวัดปริมาตร การไหลของอากาศได้สูงถึง 90 นอร์มัลลูกบาศก์ เมตรต่อชั่วโมง

ง. บีบลม (Air Compressor) สามารถทำความดันได้สูงสุดประมาณ 60 ปอนด์ต่อตารางนิ้ว และจ่ายอากาศได้อย่างสม่ำเสมอ

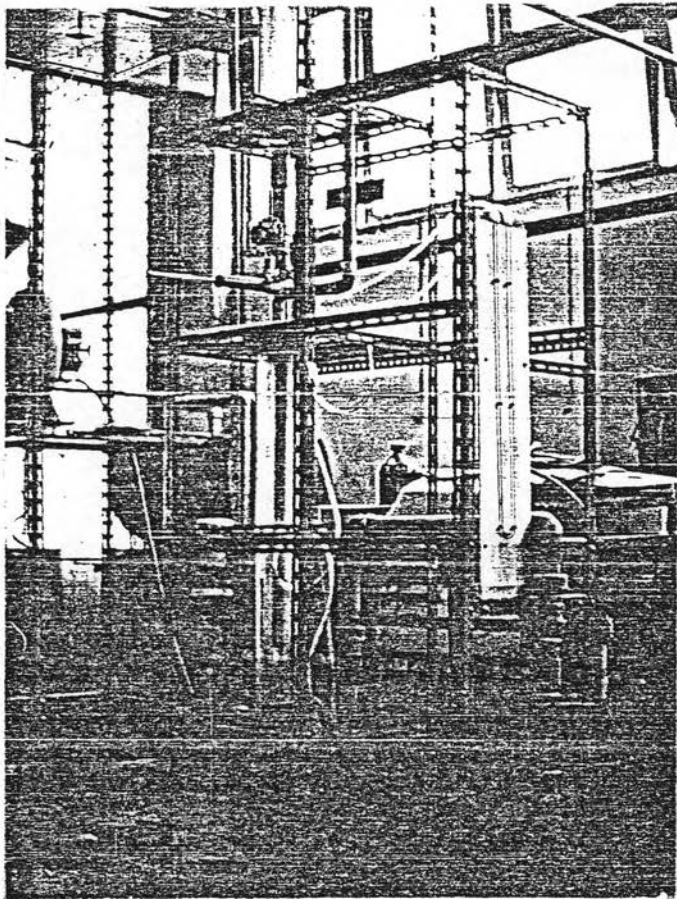
จ. อุปกรณ์ม้อนสารตัวนำ ทำด้วยท่อพีวีซี ขนาด เส้นผ่านศูนย์กลางประมาณ 25.4 มิลลิ เมตร ภายในมีก้านกระทิง เพื่อผลักดันให้สารตัวนำร่วงหล่นลงไป ในหอทดลองอย่างรวดเร็ว

5.1.2 วัสดุทดลอง

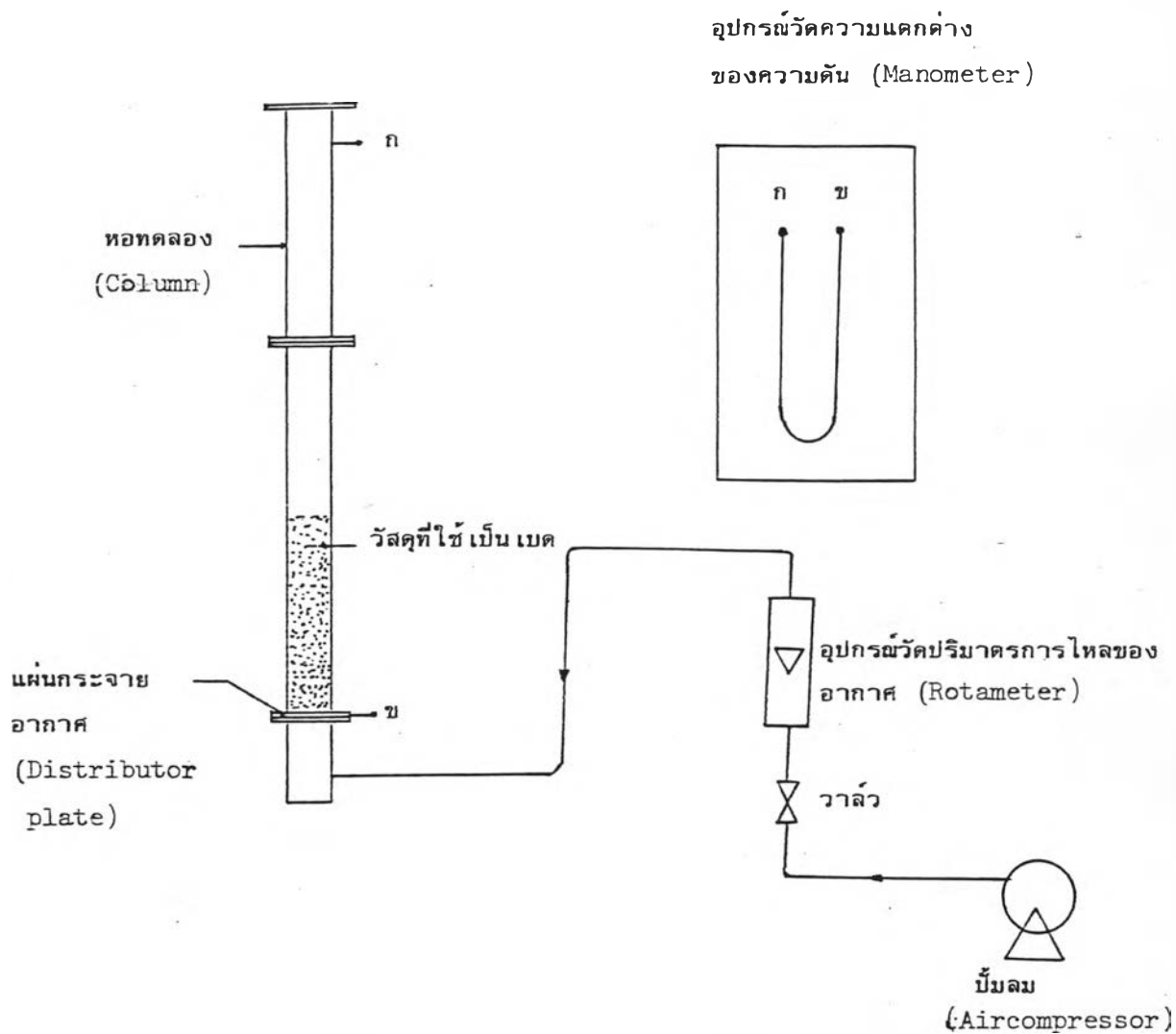
5.1.2.1 วัสดุที่ใช้เป็น เบด (Bed Material) ใช้ถ่านหินลิกไนท์จากแหล่งแร่แม่เมาะ จังหวัดลำปาง โดยผ่านการบดหยาบด้วย เครื่องบดหยาบ (Jaw Crusher) และ หายขนาดด้วยวิธีร่อนผ่านตะแกรงที่มีขนาดตามมาตรฐานอเมริกัน ASTM E-11 1970 Reapproved 1977) ขนาดของตะแกรงที่ใช้คือ เบอร์ 4 (4.75 มิลลิ เมตร) เบอร์ 6 (3.35 มิลลิ เมตร)



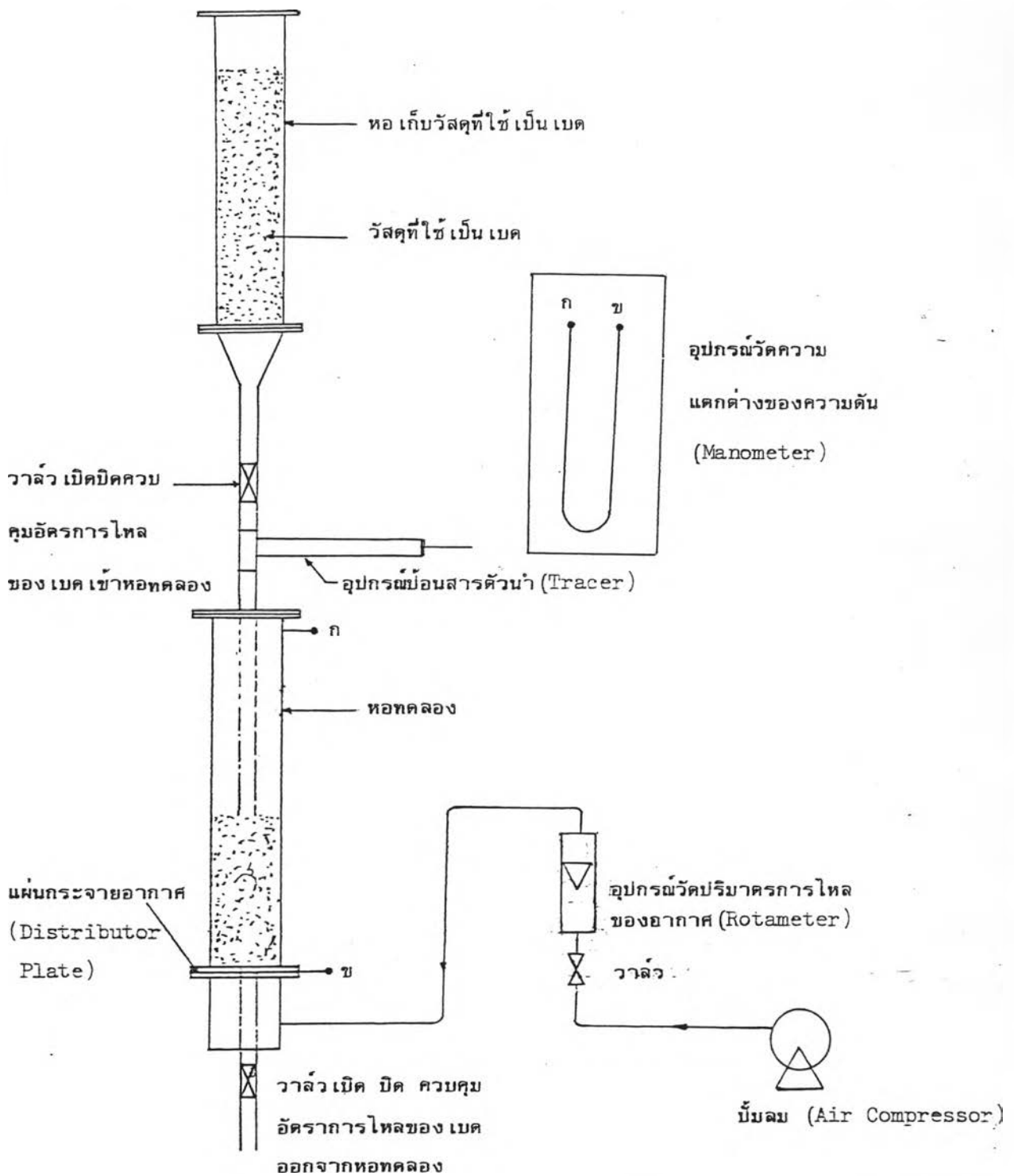
รูปที่ 5.1 เครื่องมือทดลองศึกษาพฤติกรรมและคุณลักษณะของฟลูอิดไดซ์ เบด
แบบไม่ต่อเนื่อง



รูปที่ 5.2 เครื่องมือทดลองศึกษาพฤติกรรมและคุณลักษณะของฟลูอิดโคช เบดแบบค่อ
เนื่องและลักษณะการผสมผสานของอนุภาคขณะ เกิดปรากฏการณ์ฟลูอิดโค เซชั่น



รูปที่ 5.3 แผนภาพเครื่องมือทดลองศึกษาพฤติกรรม และคุณลักษณะของฟลูอิด โคซ์ เบดแบบ ไม่ค่อเนื่อง



รูปที่ 5.4 แผนภาพ เครื่องมือทดลองศึกษาพฤติกรรมและคุณลักษณะของฟลูอิด ไคซ์ เบด แบบค้อนเนื่อง และลักษณะการผสมผสานของอนุภาคขณะ เกิดปรากฏการณ์ฟลูอิด ไคซ์ เซชั่น

เบอร์ 8 (2.36 มิลลิเมตร) เบอร์ 12 (1.70 มิลลิเมตร) และเบอร์ 16 (1.18 มิลลิเมตร) สำหรับขนาดของถ่านหินลิกไนท์ที่ใช้มี 5 ขนาดคือ

- ขนาดที่ 1 ร่อนผ่านตะแกรง เบอร์ 4 และค้ำงบนตะแกรงเบอร์ 6 ขนาดของถ่านหินลิกไนท์ โดยเฉลี่ย $(\bar{d}_p)_1$ เท่ากับ 4.05 มิลลิเมตร
- ขนาดที่ 2 ร่อนผ่านตะแกรง เบอร์ 6 และค้ำงบนตะแกรงเบอร์ 8 ขนาดของถ่านหินลิกไนท์ โดยเฉลี่ย $(\bar{d}_p)_2$ 2.855 มิลลิเมตร
- ขนาดที่ 3 ร่อนผ่านตะแกรงเบอร์ 8 และค้ำงบนตะแกรงเบอร์ 12 ขนาดของถ่านหินลิกไนท์ โดยเฉลี่ย $(\bar{d}_p)_3$ เท่ากับ 2.03 มิลลิเมตร
- ขนาดที่ 4 ร่อนผ่านตะแกรงเบอร์ 12 และค้ำงบนตะแกรงเบอร์ 16 ขนาดของถ่านหินลิกไนท์ โดยเฉลี่ย $(\bar{d}_p)_4$ เท่ากับ 1.44 มิลลิเมตร
- ขนาดที่ 5 เป็นขนาดกระจาย (Size distribution) ซึ่งได้จากการร่อนผ่านตะแกรงเบอร์ 4 ถึง เบอร์ 16 และนำมาหาขนาดกระจายด้วยวิธีคำนวณจากสมการ (5.1)⁽⁹⁾

$$(\bar{d}_p) = \frac{1}{\sum \text{all } i (x/dp)_i} \quad (5.1)$$

เมื่อ x คือ เศษส่วนของน้ำหนักในช่วงหนึ่ง ๆ

(\bar{d}_p) คือ ขนาดของเส้นผ่านศูนย์กลางเฉลี่ยแต่ละช่วง

จากการคำนวณได้ขนาดของถ่านหินลิกไนท์ $(\bar{d}_p)_5$ เท่ากับ 2.087 มิลลิเมตร

ถ่านหินลิกไนท์ที่ใช้ เป็น เบทมีค่าความถ่วงจำเพาะโดยเฉลี่ย เท่ากับ 1.5

5.1.2.2 วัสดุที่ใช้เป็นสารตัวนำ (Tracer) โดยใช้สารประกอบโซเดียมคาร์บอเนต ($\text{Na}_2\text{CO}_3 \cdot \text{H}_2\text{O}$) เป็นสารตัวนำและหาขนาดด้วยวิธีร่อนผ่านตะแกรง เบอร์ 12 และค้ำงบนตะแกรงเบอร์ 16 ค่าของเส้นผ่านศูนย์กลางเฉลี่ย เท่ากับ 1.44 มิลลิเมตร ซึ่งเท่ากับขนาดของวัสดุ เป็น เบท ขนาดที่ 4 สารตัวนำดังกล่าว มีค่าความถ่วงจำเพาะเท่ากับ 1.55

5.1.3 การทดลองเพื่อศึกษาพฤติกรรมคุณลักษณะและความเร็วค่าสุดของการเกิดฟลูอิดไคซ์เบค แบ่งเป็น 2 วิธีคือ

5.1.3.1 การทดลองแบบไม่ต่อเนื่อง (Batch) แบ่งวิธีทดลอง เป็น 2

วิธีคือ

วิธีแรก โดยเติมวัสดุที่ใช้ เป็น เบนขนาดใดขนาดหนึ่งลงไปในห้องทดลองจนได้ความสูงของ เบนคงที่ (Fixed bed) ตามต้องการและ เมื่อทดลองครั้งหนึ่งแล้วจะนำวัสดุเดิมออกทั้งหมด แล้วเติมวัสดุใหม่ขนาดเดียวกันลงในห้องทดลอง โดยครั้งหลังนี้ความสูงของ เบนคงที่จะสูงกว่าการทดลองครั้งแรก และในครั้งต่อ ๆ ไป ก็จะทำเช่นเดียวกัน จากนั้นเปลี่ยนวัสดุที่ใช้ เป็น เบนขนาดอื่นและทดลอง เช่น เดียวกัน

สำหรับรายละเอียดวิธีทดลองมีดังนี้

ก. เติมวัสดุที่ใช้ เป็น เบนลงในห้องทดลอง โดยเริ่มจากขนาด 4.05 มิลลิเมตรก่อน ความสูงของ เบนคงที่ เท่ากับ 4.0 เซนติเมตร

ข. ปรับระดับน้ำในอุปกรณ์วัดความดันตกอยู่ที่ระดับ 0-0

ค. ปรับอัตราการความเร็วของอากาศที่ไหลผ่านห้องทดลอง เริ่มจากความเร็ว 60.2 เซนติเมตร/วินาที และเพิ่มความเร็วจนในช่วงละ 6 เซนติเมตร/วินาที จนถึงความเร็วสูงสุด 186.6 เซนติเมตร/วินาที จากนั้นก็ลดอัตราการความเร็วของอากาศในอัตราเดียวกับการเพิ่มความเร็วจนกระทั่งความเร็วลดลง เหลือศูนย์หรือไม่มีอากาศผ่าน เข้าไปในห้องทดลอง

ง. บันทึกความดันตกภายในห้องทดลองทุกช่วงที่ เพิ่มหรือลดความเร็วของอากาศ

จ. นำวัสดุที่ใช้ เป็น เบนที่อยู่ในห้องทดลองออกทั้งหมดแล้ว เติมวัสดุที่ใช้ เป็น เบนขนาดเดียวกันลงไปใหม่โดยเพิ่มความสูงของ เบนคงที่ เป็น 6.5 9.0 12.0 และ 18.0 เซนติเมตร ตามลำดับ แล้วทดลอง เช่น เดียวกันตามข้อ ข. ถึง ข้อ ง.

ฉ. เปลี่ยนขนาดของวัสดุที่ใช้ เป็น เบนใหม่เป็นขนาด 2.855 2.087 2.03 และ 1.44 มิลลิเมตร ตามลำดับแล้วทดลอง เช่น เดียวกันตามข้อ ก ถึง ข้อ จ จนครบทุกขนาด

สำหรับวิธีที่สองนั้น การทดลองจะคล้ายกับวิธีแรกแต่แตกต่างกันที่การเติมวัสดุที่ใช้ เป็น เบนใหม่ลงในห้องทดลอง โดยในวิธีที่สองนี้ เมื่อเติมวัสดุที่ใช้ เป็น เบนขนาดใดขนาดหนึ่งลงในห้องทดลองและ เมื่อดำเนินการทดลองตามข้อ ข ถึงข้อ ง แล้วจะไม่นำวัสดุที่ใช้ เป็น เบนเดิมออก แต่จะเพิ่มความสูงของ เบนคงที่ขึ้นโดยเติมวัสดุที่ใช้ เป็น เบนใหม่ลงไปผสมกันของ เบนที่ทดลองไปแล้วจากนั้นก็เริ่มทดลองใหม่ตามข้อ ข ถึงข้อ ง ทำเช่นนี้เรื่อยไปจนกระทั่งได้ความสูงของ เบนคงที่สูงสุดตามที่ต้องการแล้วจึง เปลี่ยนขนาดของวัสดุที่ใช้ เป็น เบนขนาดอื่น ๆ ต่อไปจนครบทุกขนาด

5.1.3.2 การทดลองแบบค่อเนื่อง

วิธีทดลองมีดังนี้

- ก. เดิมวัสดุที่ใช้ เป็น เบคขนาด 1.44 มิลลิเมตรลงในหอ เก็บวัสดุที่ใช้ เป็น เบคจน เต็ม (ดูรูปที่ 5.2)
 - ข. เปิดวาล์วควบคุมอัตราการไหล เข้าของ เบค (ตัวบน) จนความสูงของ เบคคงที่ ในหอทดลอง สูงประมาณ 9.0 เซนติเมตร แล้วจึงปิดวาล์ว
 - ค. ปรับอัตราการความเร็วของอากาศ โดยผ่านทางตัวกระจายอากาศ เข้าไปในหอทดลอง จนกระทั่งถึงความ เร็วต่ำสุดของการ เกิดฟลูอิโดซ์ เบค หรือสูงกว่าความเร็วนี้ เล็กน้อย ความเร็ว ของอากาศภายในหอทดลองประมาณ 102.0 เซนติเมตรต่อวินาที
 - ง. ปรับวาล์วควบคุมอัตราการไหล เข้า (ตัวบน) และไหลออก (ตัวล่าง) จนกระทั่ง ความสูงของ เบคในหอทดลองคงที่ ซึ่งขณะนี้วัสดุในหอทดลองจะขยายตัวอยู่ที่ระดับ 11.5 เซนติเมตร
 - จ. บันทึกอัตราการไหลของอากาศ และความแตกต่างของความดันภายในหอทดลอง
- การทดลองแบบค่อเนื่องนี้ จะใช้วัสดุที่เป็น เบค ซึ่งมีขนาด เส้นผ่านศูนย์กลาง เฉลี่ย เท่ากับ 1.44 มิลลิ เมตร ซึ่งเป็นขนาด เล็กที่สุด ทั้งนี้ เพราะรูปิด เปิดของวาล์วควบคุมอัตราการไหล เข้าออกของ เบคที่ใช้มีขนาด เล็ก

5.1.4 การทดลอง เพื่อศึกษาลักษณะการผสมผสานของอนุภาคของแข็งขณะ เกิดปรากฏ การณ์ฟลูอิโดซ์ เซชัน

วิธีทดลองมีดังนี้

- ก. เดิมวัสดุที่ใช้ เป็น เบคซึ่งมีขนาด เส้นผ่านศูนย์กลาง เฉลี่ย (\bar{d}_p) เท่ากับ 1.44 มิลลิ เมตร ลงไปในหอ เก็บวัสดุที่ใช้ เป็น เบคจน เต็ม
- ข. เปิดวาล์วควบคุมอัตราการไหล เข้า (ตัวบน) เพื่อให้วัสดุที่ใช้ เป็น เบคในหอ เก็บ วัสดุไหลลงไป ในหอทดลองจนได้ความสูงของ เบคคงที่ เท่ากับ 7.0 เซนติ เมตร
- ค. ปรับอัตราการความเร็วของอากาศที่ผ่าน เข้าไปในหอทดลองให้คงที่ด้วยความ เร็ว 105.3 เซนติ เมตรต่อวินาที ซึ่งสูงกว่าความเร็วต่ำสุดของการ เกิดฟลูอิโดซ์ เบค ประมาณ 2 เท่า
- ง. ปรับวาล์วทั้งบนและล่าง ให้เปิดพอดีที่จะทำความสูงของวัสดุที่ใช้ เป็น เบค ในหอ ทดลองคงที่ ซึ่งแสดงว่าการไหลของ เบคในหอทดลอง เป็นไปอย่างค่อเนื่อง
- จ. บ้อนสารตัวนำทั้งหมด เข้าไปในหอทดลองอย่างรวดเร็ว (ใช้ เวลาประมาณ 0.3 วินาที)

ฉ. เก็บตัวอย่างทางด้านล่างของหอทดลองทันที เมื่อบ้อนสารตัวนำเข้าไปในเบด พร้อมทั้งบันทึกระยะเวลาในการเก็บตัวอย่างทุกครั้งด้วยการทดลองนี้จะ เก็บตัวอย่างครั้งละ 165 กรัม ใช้เวลาเก็บแต่ละตัวอย่างประมาณ 20 วินาที ตัวอย่างที่เก็บแต่ละครั้งจะเป็นส่วนผสมของสารตัวนำและวัสดุที่ใช้ เป็น เบดรวมกันอยู่

ช. วิเคราะห์หาปริมาณของสารตัวนำที่ผสมอยู่ในตัวอย่างที่เก็บแต่ละตัวอย่างโดยใช้วิธีวิเคราะห์ตามภาคผนวก ก

ซ. วาดกราฟระหว่างปริมาณของสารตัวนำกับช่วงเวลาที่เก็บสารตัวนำ เพื่อหาค่าสารตัวนำอ้างอิง (C_0) และ เวลาที่สารตัวนำอยู่ในหอทดลอง (\bar{t})

ฅ. วาดกราฟระหว่างอัตราส่วนสารตัวนำคือสารตัวนำอ้างอิง (C/C_0) กับอัตราส่วนเวลาคือ เวลาที่สารตัวนำอยู่ในหอทดลอง (t/\bar{t})

ฉ. เปรียบเทียบลักษณะของกราฟที่ได้ตามข้อ ฅ. กับโมเดลการผสมแบบต่าง ๆ เช่น Plug flow และ Backmix flow เป็นต้น

5.2 การทดลอง เคาใหม่ถ่านหินลิกไนท์ใน เคาเผาแบบฟลูอิดไคซ์ เบด

5.2.1 เครื่องมือทดลอง

รูปร่างลักษณะและส่วนประกอบของ เคาเผาแบบฟลูอิดไคซ์ เบดที่จัดสร้างขึ้นเพื่อศึกษาทดลอง ดังแสดงในรูปที่ 5.5 ถึง 5.7 มีส่วนประกอบดังนี้

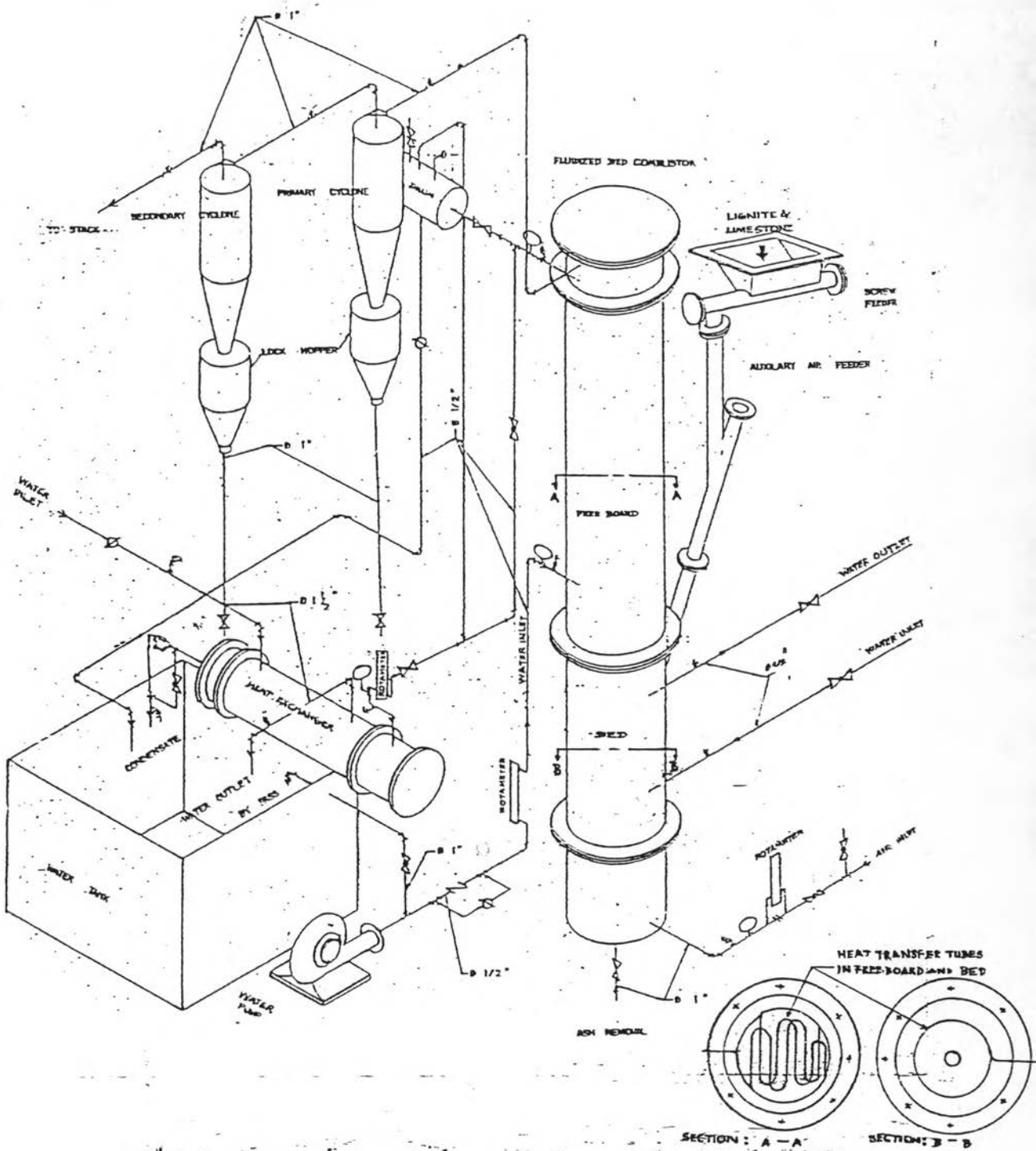
ก. ส่วนที่เป็น เคาเผา (Combustor) ทำด้วย เหล็กกล้าไร้สนิม (stainless steel) มีขนาด เส้นผ่านศูนย์กลางภายนอก 23.6 เซนติเมตร และภายใน 23.0 เซนติเมตร ความสูงรวม 219 เซนติเมตร แบ่งเป็นส่วนต่าง ๆ คือ

ส่วนล่างสุด (Plenum) เป็นส่วนที่อากาศเข้า สูงประมาณ 30 เซนติเมตร

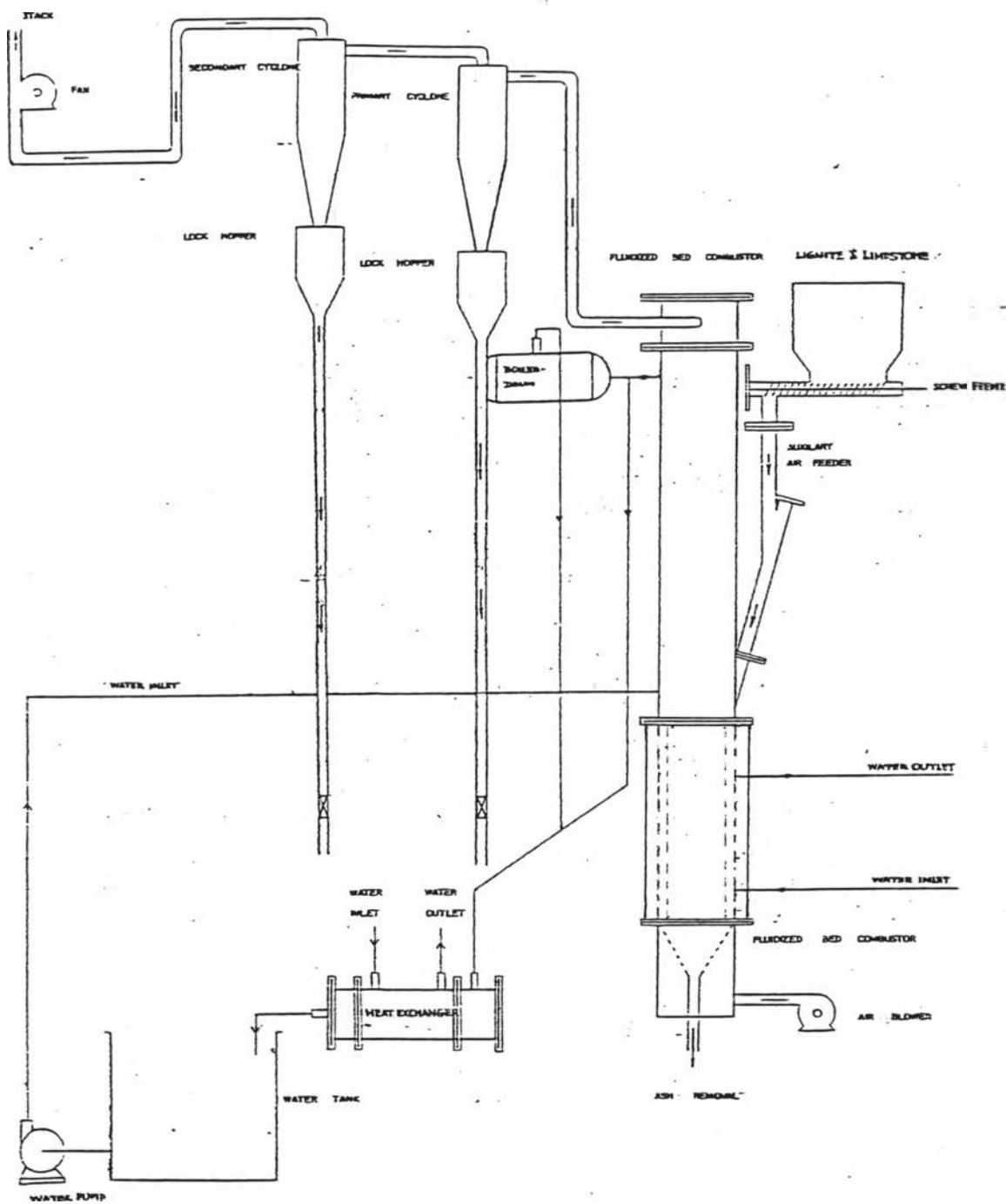
ส่วนที่สอง เป็นส่วนของเบด (Bed) สูงประมาณ 60 เซนติเมตร ภายในและภายนอกบุด้วยวัสดุป้องกันความร้อน มีขดท่อทองแดง ϕ 3/8" ยาว 200 เซนติเมตร บรรจุอยู่ภายในเบด เพื่อถ่ายเทความร้อนและควบคุมอุณหภูมิ

ส่วนที่สาม เป็นบริเวณเหนือเบด (Freeboard) สูงประมาณ 114 เซนติเมตร มีขดท่อทองแดง ϕ 3/8" ยาว 460 เซนติเมตร บรรจุอยู่ภายใน เพื่อถ่ายเทความร้อนและควบคุมอุณหภูมิ

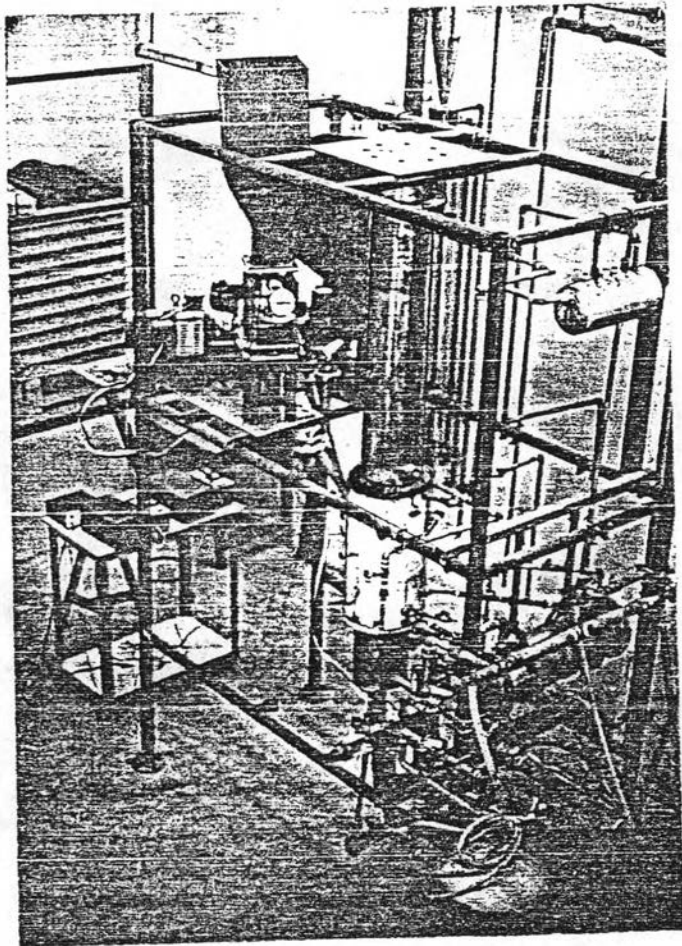
ส่วนบนสุด เป็นส่วนที่คอกับไซโคลน (Cyclone) สูงประมาณ 15 เซนติเมตร



รูปที่ 5.5 แผนภาพส่วนประกอบต่าง ๆ ของเตาเผาแบบฟลูอิดไลซ์ เบดที่ใช้ในการทดลอง

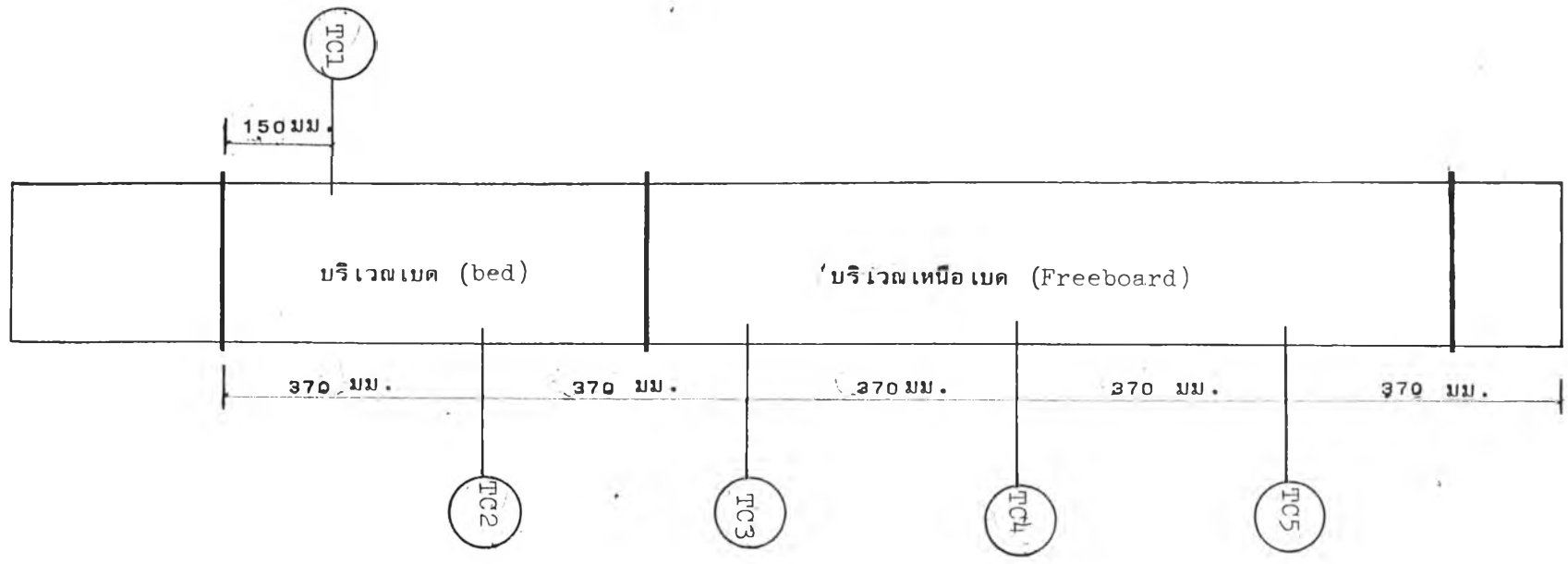


รูปที่ 5.6 แผนภาพการทำงานของเตาเผาแบบฟลูอิดไคซ์เบดที่ใช้ในการทดลอง



รูปที่ 5.7 ภาพถ่าย เต้าเผาแบบฟลูอิดไดซ์เบดที่ใช้ในการทดลอง

รูปที่ 5.8 ตำแหน่งการติดตั้งหัวขั้วภายในเตาเผาแบบฟลูอิด ไรต์ เบด



- ข. อุปกรณ์ย้อนถ่านหินลิกไนต์และหินปูน (Screw Feeder)
- ค. ไซโคลน (Cyclones) 2 ตัว ต่อ เป็นอนุกรม เพื่อดักจับอนุภาคขนาดเล็กที่หลุดลอยออกมาจากเตาเผาทางท่อระบายก๊าซเสีย (Flue gas)
- ง. อุปกรณ์แยกชั้นไอน้ำ และน้ำเดือด (Boiler drum)
- จ. อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อน (Heat exchanger)
- ฉ. บั้มลม (Airblower) และปั้มน้ำ (water pump)
- ช. อุปกรณ์วัดปริมาณการไหลของน้ำ และการไหลของลม โดยใช้โรตاميเตอร์ (Rotameter)
- ซ. อุปกรณ์วัดอุณหภูมิภายในเตาเผาโดยใช้เทอร์โมคัปเปิล (Thermocouple)
- ฅ. อุปกรณ์จุดไฟ (Burner) โดยใช้ก๊าซปิโตรเลียมเหลว (LPG) เป็นเชื้อเพลิง และใช้อากาศเป็นตัวช่วยติดไฟ

5.2.2 วัสดุทดลอง

5.2.2.1 ถ่านหินลิกไนต์ (Lignite) ที่ใช้ เป็น เชื้อเพลิงในเตาเผาเป็น ถ่านหินจากแหล่งแร่แม่เมาะ จังหวัดลำปาง มีขนาดและส่วนประกอบทางเคมี ดังแสดงในตารางที่ 5.1 และ 5.2 ตามลำดับมีค่าความถ่วงจำเพาะโดยเฉลี่ยเท่ากับ 1.5

5.2.2.2 หินปูน (limestone) ใช้เป็นตัวกำจัดก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ (SO_2) เป็นหินปูนจากจังหวัดสระบุรี มีส่วนประกอบทางเคมีดังนี้

แคลเซียมออกไซด์ (CaO) ร้อยละ 44.4 โดยน้ำหนัก

แมกนีเซียมออกไซด์ (MgO) ร้อยละ 8.8 โดยน้ำหนัก

สำหรับขนาดของหินปูนแสดงในตารางที่ 5.2 และมีค่าถ่วงจำเพาะโดยเฉลี่ยเท่ากับ 2.75

5.2.2.3 อัตราผสมระหว่างถ่านหินลิกไนต์กับหินปูนเท่ากับ 2.4:1 โดย น้ำหนัก และอัตราส่วนระหว่าง แคลเซียม (Ca) กับกำมะถัน (S) เท่ากับ 3: 1 โดยน้ำหนัก โย เลกุล

5.2.3 วิธีทดลอง

5.2.3.1 ทดลองการเผาไหม้ถ่านหินลิกไนต์และหินปูนโดยใช้อัตราส่วนผสมเท่ากับ 2.4: 1 โดยนำหนักขั้นตอนการทดลองมีดังนี้

- ก. บ้อนถ่านหินลิกไนต์และหินปูนลงไปในเตาเผาบริเวณเบดพร้อมกันมีระดับความสูงประมาณ 40 เซนติเมตร
- ข. ทำให้บริเวณเบดเกิดปรากฏการณ์ฟลูอิดไคเซชัน โดยใช้อากาศจากบ่อบลมเป็นตัวช่วย
- ค. ทำให้อุณหภูมิบริเวณเบดสูงขึ้น โดยใช้อุปกรณ์จุดไฟ (Burner) จนกระทั่งอุณหภูมิสูงประมาณ 400 องศาเซลเซียส ก็จะทำให้เกิดการลุกไหม้ขึ้นเองในเตาเผา
- ง. ปรับอัตราการบ้อนถ่านหินลิกไนต์และหินปูนเข้าเตาเผาในอัตรา 5.4 กิโลกรัมต่อชั่วโมง
- จ. ปรับอัตราความเร็วของอากาศในเตาเผาโดยมีการแปรเปลี่ยนอัตราความเร็วต่าง ๆ กันและแต่ละช่วงต้องให้อุณหภูมิภายในเตาเผาคงที่เสมอ
- ฉ. ปรับอัตราการไหลของน้ำผ่านชุดท่อทองแดงบริเวณเบดเท่ากับ 4,200 ลูกบาศก์เซนติเมตรต่อนาที และบริเวณเหนือเบดเท่ากับ 3,400 ลูกบาศก์เซนติเมตรต่อนาทีตามลำดับ
- ช. วัดอุณหภูมิบริเวณเบดและเหนือเบดตามตำแหน่งต่าง ๆ ดังแสดงในรูปที่ 5.8 รวมทั้งวัดอุณหภูมิของน้ำที่ไหลเข้าและไหลออกจากเตาเผาทุกจุดด้วย

5.2.3.2 ทดลองการลดปริมาณก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ที่เกิดจากการเผาไหม้ถ่านหินลิกไนต์

5.2.3.2.1 ทดลองการเผาไหม้ถ่านหินลิกไนต์โดยใช้หินปูนเป็นตัวกำจัดขั้นตอนการทดลองปฏิบัติคล้ายกับข้อ 5.2.3.1 แต่จะเปลี่ยนอัตราการบ้อนถ่านหินลิกไนต์และหินปูนเข้าเตาเผาเป็น 9.9 กิโลกรัมต่อชั่วโมง และจะตรวจสอบปริมาณก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ที่บริเวณปล่องระบายก๊าซเสียห่างจากไซโคลนตัวที่สอง (Secondary Cyclone) เล็กน้อย โดยใช้อุปกรณ์ตรวจวัดปริมาณก๊าซซัลเฟอร์ไดออกไซด์ Color tube (Dräger tube) ซึ่งอุปกรณ์ดังกล่าวสามารถใช้งานได้สะดวกและมีความคลาดเคลื่อนไม่เกินไป

5.2.3.2.2 ทดลองการ เผาไหม้ถ่านหินลิกไนท์โดยไม่ใช้หิน-
ปูน เป็นตัวกำจัด เพื่อ เปรียบ เทียบผลการทดลองกับข้อ 5.2.3.2.1

ขั้นตอนการทดลองจะปฏิบัติ เช่น เดียวกันกับข้อ

5.2.3.2.1 ทุกประการยก เว้นไม่มีการ เติมหินปูนลงไป ใน เตา เผาด้วย

5.2.3.3 การคำนวณค่าสัมประสิทธิ์การถ่าย เทความร้อนใน เตา เผา
นำข้อมูลที่ได้จากการทดลองในข้อ 5.2.3.1 ไปคำนวณหาค่าสัมประสิทธิ์การถ่าย เทความร้อน
ใน เตา เผาบริเวณ เบนด์ และ เหนือ เบนด์ต่อไป สมการที่ใช้และตัวอย่างการคำนวณแสดงไว้ในภาค
ผนวก ข

ตารางที่ 5.1 ส่วนประกอบทางเคมีของถ่านหินลิกไนต์

ก. วิเคราะห์โดยวิธีประมาณ (Proximate analysis)

As-received Basis

ตัวอย่างที่	ถ่านคงตัว (Fixed Carbon) ร้อยละ	สารระเหยเร็ว (Volatile Matter) ร้อยละ	ความชื้น (Moisture) ร้อยละ	เถ้าถ่าน (Ash) ร้อยละ	กำมะถัน (Sulfur) ร้อยละ	ค่าความร้อน (Heating Value) แคลอรี/กรัม
1	22.10	33.90	31.91	12.09	4.09	4163.2
2	19.09	33.46	30.55	16.09	4.40	4065.5
3	25.80	34.72	28.52	10.96	3.82	4376.4
4	14.31	37.01	19.84	28.84	2.59	3205.8
5	21.71	36.87	25.28	16.14	2.45	4130.9
6	28.91	29.11	33.43	8.55	2.39	4383.6
7	17.53	39.90	23.85	18.72	2.30	3958.3
8	30.17	31.67	27.85	10.58	2.26	4358.7
9	25.68	32.86	33.58	7.88	1.76	4597.1
10	29.27	30.46	30.74	9.53	1.12	4416.7

ตารางที่ 5.1 (ต่อ)

ข. วิเคราะห์โดยวิธีอินดิมาะ (Ultimate analysis)

As-Received Basis

ตัวอย่างที่	คาร์บอน (C) ร้อยละ	ไฮโดรเจน (H) ร้อยละ	ไนโตรเจน (N) ร้อยละ	กำมะถัน (S) ร้อยละ	ออกซิเจน (O ₂) ร้อยละ	เถ้าถ่าน (Ash) ร้อยละ
1	40.7	6.9	1.7	2.4	37.5	10.8
2	37.0	5.6	1.2	1.4	33.0	21.8

หมายเหตุ การวิเคราะห์ส่วนประกอบทางเคมีของถ่านหินลิกไนต์ใช้วิธีวิเคราะห์ตามมาตรฐานอเมริกัน ASTM
(American Society for Testing and Materials) Part 26-1980



ตารางที่ 5.2 ขนาดของถ่านหินลิกไนต์และหินปูน

ขนาดของตะแกรง (U.S.Sieve No)	ร้อยละโดยน้ำหนัก (% by weight)	
	ถ่านหินลิกไนต์ (Lignite)	หินปูน (Limestone)
+8	17.0	0
-8/+10	12.3	0
-10/+12	13.3	4.2
-12/+16	21.3	30.9
-16/+18	11.2	24.5
-18/+20	12.2	26.3
-20	12.7	14.1

- หมายเหตุ**
- วิเคราะห์ขนาดโดยใช้วิธีตามมาตรฐานอเมริกัน ASTM E11-70:1977
 - ขนาดโดยเฉลี่ย (Size distribution) ของถ่านหินลิกไนต์ เท่ากับ 1.34 มิลลิเมตร และของหินปูน เท่ากับ 0.91 มิลลิเมตร