

บทที่ 4

การทดลอง

4.1 ลักษณะของมูลฝอยที่ใช้ในการทดลอง

4.1.1 ใบไม้แห้ง, กิ่งไม้แห้ง และหญ้า

ใบไม้แห้ง, กิ่งไม้แห้ง และหญ้าที่ใช้ในการทดลอง เป็นมูลฝอยที่ได้จากบริเวณพื้นที่ต่าง ๆ ภายในจุฬาลงกรณ์มหาวิทยาลัย ได้แก่ คณะวิศวกรรมศาสตร์ คณะวิทยาศาสตร์ คณะอักษรศาสตร์ คณะพาณิชยศาสตร์และการบัญชี คณะรัฐศาสตร์ คณะเศรษฐศาสตร์ ฯลฯ และจากสถานที่อื่น ๆ ได้แก่ โรงเรียนเตรียมอุดมศึกษา หมู่บ้าน ฯลฯ เป็นต้น

4.1.2 กระดาษ

กระดาษที่ใช้ในการทดลอง เป็นมูลฝอยที่ได้จากบริษัทต่าง ๆ บ้านเรือน และร้านค้าทั่วไป ซึ่งเป็นมูลฝอยประเภทกระดาษหนังสือพิมพ์, กระดาษเอกสารที่ถูกทำลาย, นิตยสารต่าง ๆ ฯลฯ เป็นต้น

4.1.3 ปริมาณความชื้น (Moisture content)

ค่าปริมาณความชื้นของมูลฝอย โดยทั่วไปจะแสดงอยู่ในรูปของปริมาณความชื้นในมูลฝอยต่อมวลของมูลฝอยเปียกหรือมูลฝอยแห้ง สำหรับค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นในการทดลองนี้ได้ทำการวัดค่าโดยการสุ่มตัวอย่างมูลฝอยประมาณ 20% ของปริมาณมูลฝอยที่ใช้ในการทดลองแต่ละครั้ง ไปคำนวณหาค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นได้จาก

$$\text{ค่าความชื้นของมูลฝอย} = \left(\frac{(w_w - w_d)}{w_w} \right) \times 100 \quad (4.1)$$

เมื่อ w_w = น้ำหนักของตัวอย่างมูลฝอยที่วัดได้ก่อนการอบแห้ง ; kg.

w_d = น้ำหนักของตัวอย่างมูลฝอยเดิมที่ได้ผ่านการอบแห้งในเตาอบ ณ อุณหภูมิ 85°C
ใช้เวลานานประมาณ 30 นาที ; kg.

โดยที่ในการทดลองแต่ละครั้งใช้ปริมาณมูลฝอยในอัตรา 25 kg/hr ปรากฏว่ามีค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นเฉลี่ย ดังนี้

ค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นเฉลี่ยของมูลฝอยประเภทใบไม้แห้ง, กิ่งไม้แห้ง และหญ้า
มีค่า = 3.68 %

ค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นเฉลี่ยของมูลฝอยประเภทกระดาษ มีค่า = 2.85 %

จะเห็นได้ว่าค่าปริมาณความชื้นเบื้องต้นเฉลี่ยของมูลฝอยทั้งสองประเภทนั้นมีปริมาณน้อยมาก ดังนั้นในการศึกษาวิจัยครั้งนี้จึงได้พิจารณาให้มูลฝอยที่ใช้ในการทดลองมีค่าปริมาณความชื้นประมาณ 5%

4.2 ลักษณะของระบบที่ใช้ในการทดลอง

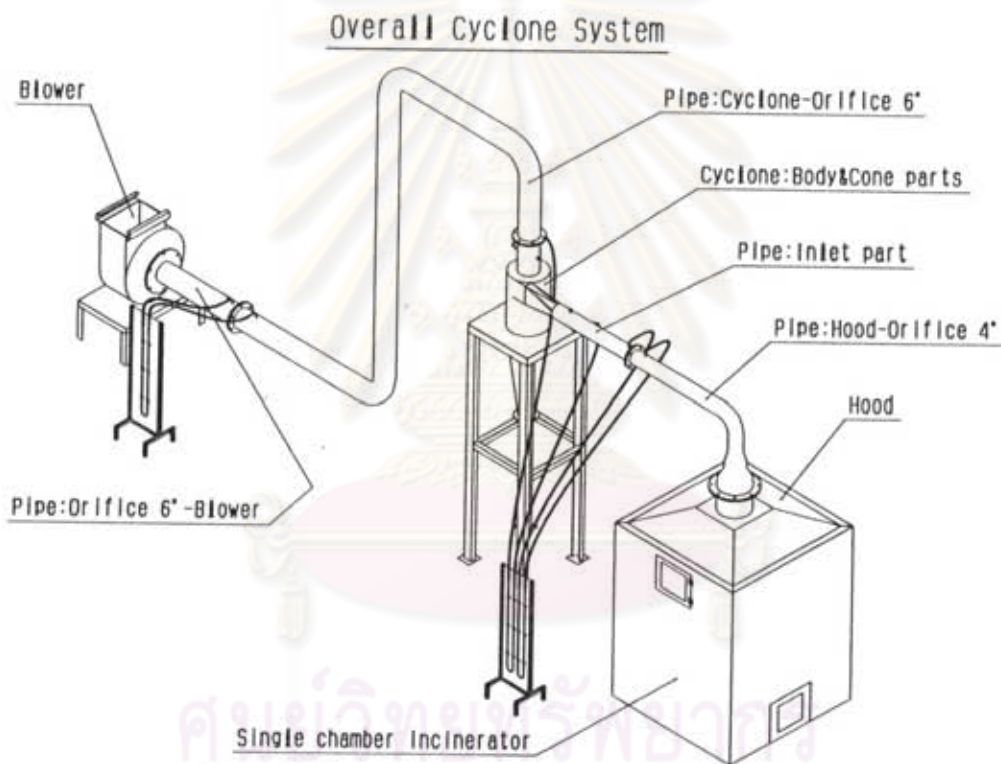
4.2.1 ลักษณะโดยทั่วไปของระบบที่ใช้ในการทดลอง

ลักษณะของระบบที่สร้างขึ้นเป็นระบบที่ออกแบบตามสภาพการทำงานของระบบไซโคลนขนาดใหญ่ที่ใช้ในอุตสาหกรรมทั่วไป โดยระบบไซโคลนที่ใช้ในการทดลองนี้สามารถทำการลดปริมาณอนุภาคในแก๊สที่ได้จากการเผาไหม้มูลฝอยประเภทต่าง ๆ ได้แก่ ใบไม้แห้ง, กิ่งไม้แห้ง และหญ้า และกระดาษ ได้จริงจากการทดลอง ดังรูปที่ 4.1 แสดงลักษณะทั่วไปของระบบที่ใช้ในการทดลอง

4.2.2 ส่วนประกอบของระบบที่ใช้ในการทดลอง

สำหรับระบบที่ใช้ในการทดลองนี้มีส่วนประกอบหลัก คือ เตาเผามูลฝอยชนิดห้องเผาไหม้เดี่ยว (Single-chamber incinerator), ตัวไซโคลน (Cyclone), พัดลมดูดอากาศแบบแรงเหวี่ยง (Centrifugal fan) และระบบท่อ เตาเผามูลฝอยชนิดห้องเผาไหม้เดี่ยวมีลักษณะห้องเผาไหม้มูลฝอยเป็นรูปทรงกระบอก ส่วนตัวไซโคลนทำมาจากการนำเหล็กแผ่นม้วนตามขนาดในแบบ รูปที่ ๗-8 แสดงขนาดของตัวไซโคลน แล้วทำการเชื่อมแนวต่อให้เป็นตัวไซโคลน ส่วนพัดลมดูดอากาศแบบแรงเหวี่ยงที่ใช้ขับเคลื่อนด้วยมอเตอร์ขนาด 3 แรงม้า จำนวน

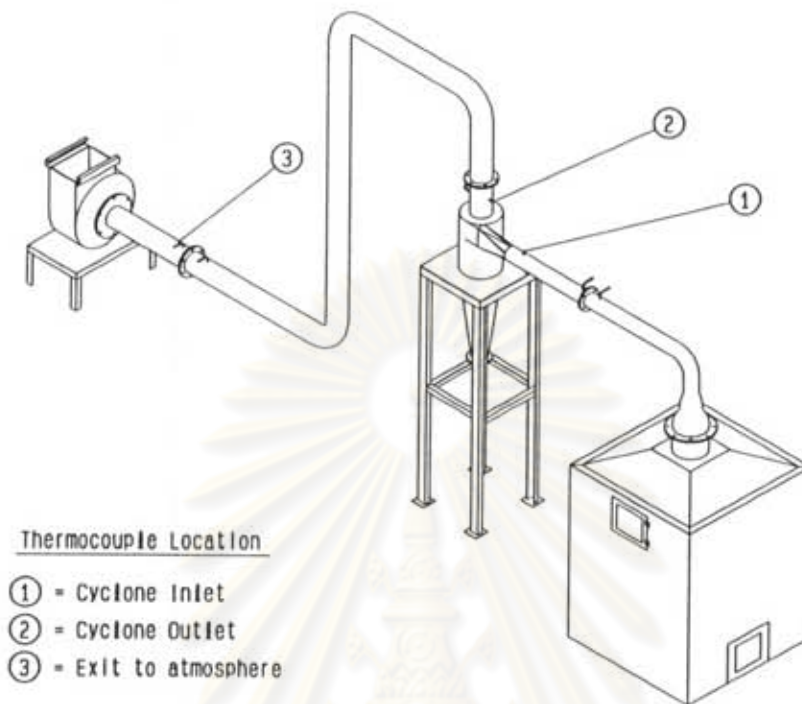
1 เครื่อง แล้วนำมาประกอบติดตั้งเข้าด้วยกันโดยมีท่อกลม, ข้อต่อ 90° เป็นตัวเชื่อมต่อระบบ ดังรูปที่ 4.1 แสดงลักษณะทั่วไปของระบบที่ใช้ในการทดลอง โดยที่บริเวณทางเข้าของไซโคลน, ทางออกของไซโคลน และทางออกสู่อากาศ จะติดตั้งเทอร์โมคัปเปิล (thermocouple) เข้ากับเครื่องอ่านอุณหภูมิชนิดตัวเลข (Digital thermometer) เพื่อใช้วัดอุณหภูมิของแก๊สร้อนที่ไหลผ่านระบบ ส่วนที่บริเวณปลายกรวยด้านล่างของตัวไซโคลนจะมีที่รองรับอนุภาค (hopper) เพื่อนำอนุภาคที่ไซโคลนดักเก็บได้ไปวิเคราะห์หาการกระจายขนาดของอนุภาค และหาประสิทธิภาพการทำงานของไซโคลนต่อไป



รูปที่ 4.1 แสดงลักษณะทั่วไปของระบบที่ใช้ในการทดลอง

4.2.3 ตำแหน่งที่ติดตั้งเทอร์โมคัปเปิล

สำหรับระบบไซโคลนนี้ได้มีการติดตั้งเทอร์โมคัปเปิล ชนิด K รุ่น JB-10, RB-10 เข้ากับเครื่องอ่านอุณหภูมิชนิดตัวเลข (Digital thermometer) เพื่อใช้วัดอุณหภูมิของแก๊สร้อนที่ไหลผ่านส่วนต่าง ๆ ของระบบ ดังรูปที่ 4.2 แสดงตำแหน่งที่ติดตั้งเทอร์โมคัปเปิล



รูปที่ 4.2 แสดงตำแหน่งที่ติดตั้งเทอร์โมคัปเปิล

4.2.4 การควบคุมอัตราการไหลของแก๊สร้อน

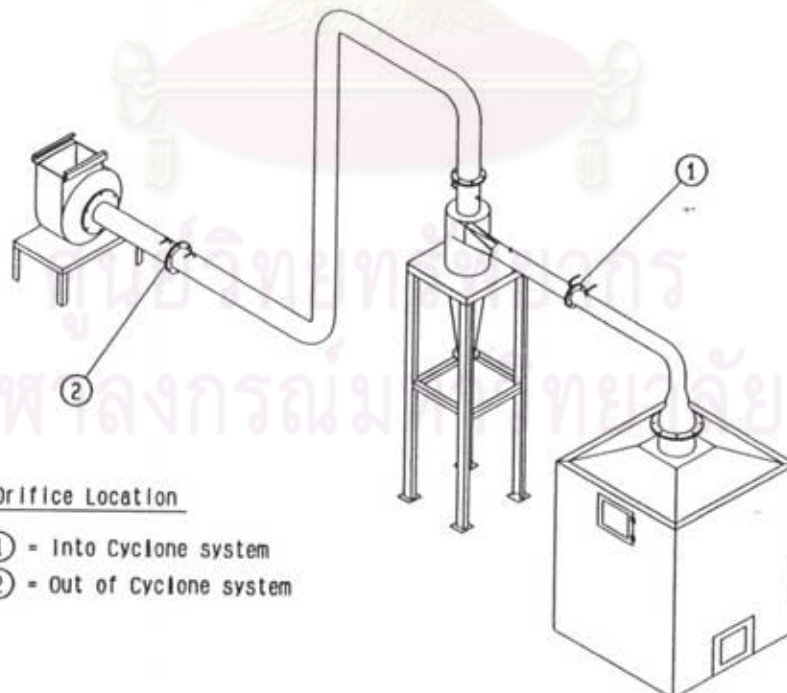
การควบคุมอัตราการไหลของแก๊สร้อนสามารถควบคุมได้โดยการปรับตำแหน่งพื้นที่ทางออก (flow area) ของแก๊สร้อนที่พัดลมดูดอากาศซึ่งมีพื้นที่หน้าตัด 0.054 ตารางเมตร ออกเป็น 5 ตำแหน่ง ด้วยการเลื่อน sliding door ไปที่ตำแหน่งต่าง ๆ ดังตารางที่ 4.1 แสดงตำแหน่งการควบคุมอัตราการไหลของแก๊สร้อน การหาค่าอัตราการไหลของแก๊สร้อนสามารถกระทำได้โดยใช้เครื่องมือวัดอัตราการไหลแบบอริฟิซ (Orifice plate) โดยพิจารณาจากค่าความดันเนื่องจากความเร็วของแก๊สร้อน (Velocity Pressure; VP) ที่ไหลผ่านแผ่นอริฟิซนี้ ซึ่งสามารถอ่านค่าได้ในรูปของความสูงแตกต่างของระดับน้ำที่บรรจุอยู่ในमानมิเตอร์ ในหน่วยมิลลิเมตรของน้ำ แล้วทำการคำนวณหาค่าอัตราการไหลของแก๊สร้อนจากสมการที่ (ก-18) ดังภาคผนวก ก แสดงการหาค่าอัตราการไหลของแก๊ส

ตารางที่ 4.1 แสดงตำแหน่งการควบคุมอัตราการไหลของแก๊สร้อน

ตำแหน่งที่	พื้นที่ทางออกของแก๊สร้อน: m^2
1. 20% ของพื้นที่ทางออกทั้งหมด	0.0108
2. 40% ของพื้นที่ทางออกทั้งหมด	0.0216
3. 60% ของพื้นที่ทางออกทั้งหมด	0.0324
4. 80% ของพื้นที่ทางออกทั้งหมด	0.0432
5. 100% ของพื้นที่ทางออกทั้งหมด	0.0540

4.2.5 ตำแหน่งที่ติดตั้งแผ่นออริฟิซ

สำหรับระบบไซโคลอนนี้ได้มีการติดตั้งแผ่นออริฟิซ (Orifice plate) ซึ่งมีการออกแบบจากโปรแกรมคอมพิวเตอร์ ที่มีชื่อว่า 'Forboro Flowmeter Product Selection Guide' ดังภาคผนวก ข แสดงโปรแกรมสำเร็จรูปสำหรับการออกแบบเครื่องมือวัดอัตราการไหลเพื่อใช้สำหรับวัดค่าอัตราการไหลของแก๊สร้อนที่ไหลผ่านระบบ ดังรูปที่ 4.3 แสดงตำแหน่งที่ติดตั้งแผ่นออริฟิซ



รูปที่ 4.3 แสดงตำแหน่งที่ติดตั้งแผ่นออริฟิซ

4.3 ขั้นตอนการทดลอง

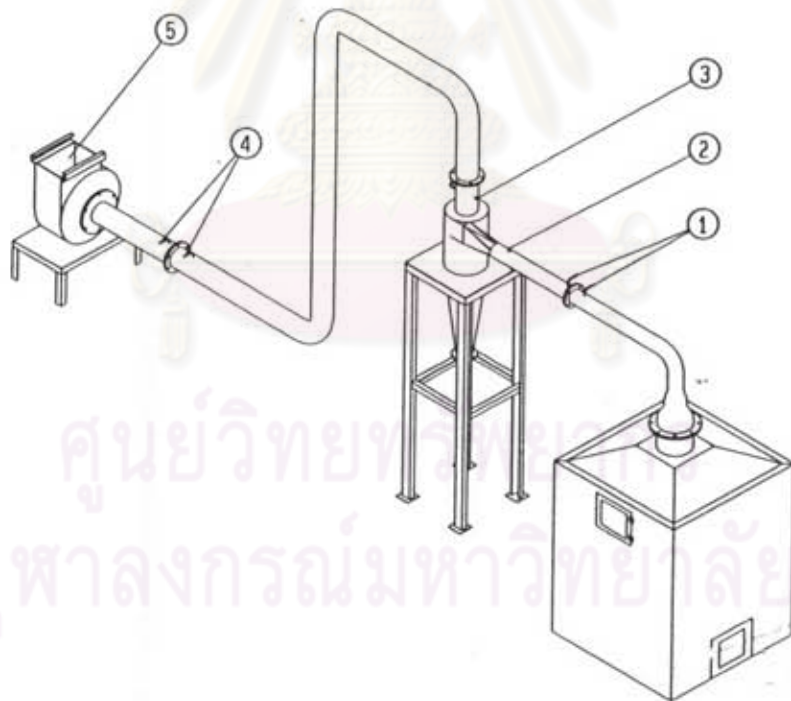
1. นำแผ่นออริฟิซ (Orifice plate) มาติดตั้งแบบ D, D/2 tapping และนำสายยางมาต่อเข้ากับமானอมิเตอร์รูปตัว U บรรจุน้ำ ที่จุดวัดที่ 1 และจุดวัดที่ 4 ดังรูปที่ 4.4 แสดงตำแหน่งในการวัดค่าต่าง ๆ ของระบบไซโคลน เพื่อวัดค่าอัตราการไหลของแก๊สร้อนที่บริเวณทางเข้าของไซโคลน และบริเวณทางออกสู่บรรยากาศ ตามลำดับ
2. นำสายยางมาต่อเข้ากับமானอมิเตอร์รูปตัว U บรรจุน้ำ ที่จุดวัดที่ 2 และจุดวัดที่ 3 ดังรูปที่ 4.4 เพื่อวัดค่าความดันสูญเสียในไซโคลน
3. ติดตั้งเทอร์โมคัปเปิ้ลที่ตำแหน่งทางเข้าของไซโคลน, ทางออกของไซโคลน และทางออกสู่บรรยากาศ ดังรูปที่ 4.2 เพื่ออ่านค่าอุณหภูมิของแก๊สที่ผ่านระบบจากเครื่องอ่านอุณหภูมิชนิดตัวเลข (Digital thermometer)
4. ติดตั้งแผ่นกรอง (filter mat) และถุงกรอง (bag filter) ที่จุดวัดที่ 5 บริเวณทางออกของพัดลมดูดอากาศ ดังรูปที่ 4.4 เพื่อเก็บอนุภาคบางส่วนที่ไซโคลนไม่สามารถดักเก็บได้ แล้วนำไปหาค่าความหนาแน่นของอนุภาคในแก๊สก่อนปล่อยสู่บรรยากาศ
5. ตรวจสอบสภาพสายไฟและความเรียบร้อยอื่น ๆ ของระบบไซโคลนทั้งหมดให้อยู่ในสภาพที่พร้อมจะเริ่มทำการทดลอง
6. ที่พัดลมดูดอากาศ ให้เลื่อนแผ่น sliding door ปิดพื้นที่ทางออกของแก๊ส
7. เปิดสวิทช์ให้มอเตอร์ทำงานเพื่อขับพัดลมดูดอากาศ แล้วค่อย ๆ เลื่อนแผ่น sliding door ให้เปิดออกอยู่ในตำแหน่ง $\text{flow area} = 100\%$ ของพื้นที่ทางออกทั้งหมด
8. นำเครื่อง clamp on ammeter - voltmeter สำหรับมอเตอร์ไฟฟ้า 3 เฟส มาวัดค่ากำลังของมอเตอร์ แล้วบันทึกค่าที่ได้
9. เริ่มทำการเผาผลาญประเภทไบโม่แห้ง, กิ่งไม้แห้ง และหญ้า ในอัตราการป้อนมูลฝอย 25 กิโลกรัม/ชั่วโมง
 - 9.1 เริ่มต้นใส่มูลฝอยจำนวน 2.5 กิโลกรัมลงในเตาเผา เมื่อเวลาผ่านไป 3 นาที
 - 9.1.1 บันทึกค่าความดันเนื่องจากความเร็วของแก๊สร้อนที่ไหลผ่านแผ่นออริฟิซ ในรูปความสูงแตกต่างของระดับน้ำในமானอมิเตอร์รูปตัว U ที่ตำแหน่งต่าง ๆ ในข้อที่ 1
 - 9.1.2 บันทึกค่าความดันสูญเสียของไซโคลน ในรูปความสูงแตกต่างของระดับน้ำในமானอมิเตอร์ รูปตัว U ที่ตำแหน่งต่าง ๆ ในข้อที่ 2
 - 9.1.3 บันทึกค่าอุณหภูมิของแก๊สร้อนจากเครื่องอ่านอุณหภูมิชนิดตัวเลขที่ตำแหน่งต่าง ๆ ในข้อที่ 3
 - 9.2 ในนาทีที่ 6 ใส่มูลฝอยลงในเตาเผาอีก 2.5 กิโลกรัม เมื่อเวลาผ่านไป 3 นาที (นาทีที่ 9) ทำการบันทึกค่าความดันเนื่องจากความเร็วของแก๊สร้อน, ค่าความดัน

สูญเสียของไซโคลน และค่าอุณหภูมิของแก๊สร้อน อีกครั้ง

- 9.3 จากนั้นทำการทดลองต่อไปโดยใส่มูลฝอยครั้งละ 2.5 กิโลกรัม และบันทึกค่าต่าง ๆ จากการทดลองสลับกันไปทุก ๆ 3 นาที จนครบในอัตราการป้อนมูลฝอย 25 กิโลกรัม/ ชั่วโมง
- 9.4 หลังจากนั้นทุก ๆ 6 นาที ให้บันทึกค่าต่าง ๆ จากการทดลองต่อไปอีกโดยไม่ต้องใส่มูลฝอยแล้ว จนกระทั่งระบบเข้าสู่สภาวะ steady state
10. ปิดสวิทซ์ให้มอเตอร์ของพัดลมหยุดทำงาน แล้วทิ้งไว้ประมาณ 20 นาที เพื่อให้อนุภาคที่ยังฟุ้งกระจายอยู่ในระบบไซโคลนตกลงสู่ที่รองรับ (hopper) ด้านล่างให้หมดเสียก่อน
11. นำปริมาณอนุภาคที่ตกอยู่ในที่รองรับด้านล่างของไซโคลนไปทำการวิเคราะห์หาการกระจายขนาดของอนุภาคด้วยเครื่อง 'Mastersizer' ตั้งภาคผนวก ง แสดงการวิเคราะห์หาการกระจายขนาดของอนุภาค และภาคผนวก จ แสดงการหาประสิทธิภาพการทำงานของไซโคลน
12. นำแผ่นกรองและถุงกรองไปวิเคราะห์หาค่าความหนาแน่นของอนุภาคในแก๊สร้อนก่อนปล่อยแก๊สนั้นสู่บรรยากาศ ตั้งภาคผนวก ข แสดงการหาความหนาแน่นของอนุภาคในแก๊สก่อนปล่อยสู่บรรยากาศ
13. เปลี่ยนค่าอัตราการไหลของแก๊สร้อนโดยทำการเลื่อนแผ่น sliding door ไปยังตำแหน่งต่าง ๆ ของ flow area จนครบ 5 ตำแหน่ง ตามหัวข้อที่ 4.2.4 แล้วทำการทดลองซ้ำตามข้อ 8 ถึงข้อ 11 จนครบทุกค่าอัตราการไหล
14. นำข้อมูลทั้งหมดที่ได้บันทึกค่าไว้จากการทดลองในแต่ละครั้งไปคำนวณหาค่าตัวแปรต่าง ๆ ที่ทำการศึกษา คือ
 - 14.1 อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊ส ตั้งภาคผนวก ก
 - 14.2 ความหนาแน่นของอนุภาคในแก๊สก่อนปล่อยสู่บรรยากาศ ตั้งภาคผนวก ข
 - 14.3 ความดันสูญเสียในไซโคลน ตั้งภาคผนวก ค
 - 14.4 การกระจายขนาดขนาดของอนุภาค ตั้งภาคผนวก ง
 - 14.5 ประสิทธิภาพการทำงานของไซโคลน ตั้งภาคผนวก จ
15. นำข้อมูลทั้งหมดที่ได้จากการทดลองและจากการคำนวณไปเขียนกราฟแสดงความสัมพันธ์ ดังนี้
 - 15.1 ความหนาแน่นของอนุภาคในแก๊สก่อนปล่อยสู่บรรยากาศ กับ อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊สร้อน
 - 15.2 ความดันสูญเสียในไซโคลน กับ อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊สร้อน
 - 15.3 การกระจายขนาดของอนุภาคที่ไซโคลนดักเก็บได้ กับ อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊สร้อน
 - 15.4 ประสิทธิภาพการทำงานของไซโคลน กับ อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊สร้อน

- 15.5 อุณหภูมิเฉลี่ยของแก๊สก่อนปล่อยสู่บรรยากาศ กับ อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊สร้อน
- 15.6 กำลังของมอเตอร์ กับ อัตราการไหลเชิงมวลของแก๊สร้อน
- 15.7 กำลังของมอเตอร์ กับ ประสิทธิภาพการทำงานของไซโคลน

16. เปลี่ยนประเภทของมูลฝอยเป็นกระดาษในอัตราการป้อนมูลฝอย 25 กิโลกรัม/ชั่วโมง แล้วทำการทดลองซ้ำตามข้อ 8 ถึงข้อ 15 เหมือนกัน



รูปที่ 4.4 แสดงตำแหน่งในการวัดค่าต่าง ๆ ของระบบไซโคลน