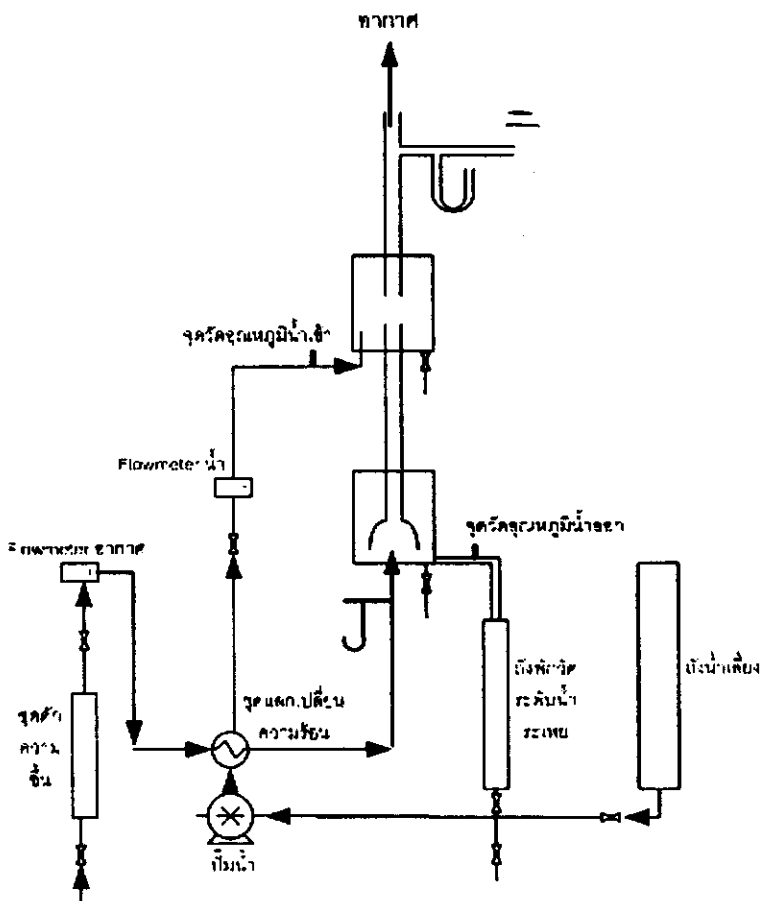


1. บทนำ

Wetted-wall column (รูปที่ 1-1) เป็นเครื่องมือที่ใช้ศึกษากระบวนการถ่ายโอนมวลระหว่างวัฏภาคของเหลวและวัฏภาคแก๊ส มีลักษณะเป็นคอลัมน์ซึ่งวางอยู่ในแนวตั้ง ของเหลวไหลจากตอนบนลงมายังตอนล่างของคอลัมน์ตามผนังด้านใน ส่วนแก๊สอาจจะไหลในแนวเดียวกับของเหลว หรือไหลสวนทางขึ้นไปจากตอนล่างขึ้นไปยังตอนบนของคอลัมน์ก็ได้ ทิศทางการถ่ายเทมวลของสาร มีทั้งจากของเหลวไปยังแก๊ส และจากแก๊สไปยังของเหลว โดยที่ของเหลวไหลตามผนังด้านในของคอลัมน์ ด้วยอัตราการไหลไม่สูงนัก ทำให้ความหนาของฟิล์มของเหลวมีค่าน้อยมาก จึงสามารถประมาณได้ว่า พื้นที่ผิวในการถ่ายโอนมวล คือพื้นที่ผิวด้านในของคอลัมน์นี้



รูปที่ 1-1 แผนภาพแสดงการไหลของวัฏภาคของเหลวและแก๊ส
ใน Wetted-wall column

กรณีการถ่ายโอนมวลจากของเหลว (A) ไปยังแก๊ส (B) แบบสวนทางกัน โดยของเหลวเปลี่ยนวัฏภาคเป็นไอที่ผิวสัมผัส ของเหลว-แก๊ส จากนั้นจึงแพร่ผ่าน Boundary layer เข้าไปยังวัฏภาคแก๊ส อัตราการถ่ายโอนมวลของของเหลวต่อพื้นที่ (N_A) ต่อสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส (Gas-phase mass transfer coefficient, K_G) และค่าเฉลี่ย (ΔP_{Am}) ของผลต่างระหว่างความดันไอของของเหลวที่ผิวสัมผัส (P_A) กับความดันส่วนของของเหลวในวัฏภาคแก๊ส (\bar{P}_A) ตลอดความยาวคอลัมน์ ดังนี้

$$N_A = K_G \Delta P_{Am} \quad \text{หรือ} \quad K_G = \frac{N_A}{\Delta P_{Am}}$$

- เมื่อ N_A = อัตราการถ่ายโอนมวลของของเหลวต่อพื้นที่ ($\text{mol}/\text{cm}^2 \cdot \text{s}$)
 K_G = สัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส ($\text{mol}/\text{cm}^2 \cdot \text{s} \cdot \text{atm}$)
 ΔP_{Am} = ค่าเฉลี่ย Logarithm ของผลต่างระหว่างความดันไอของของเหลวที่ผิวสัมผัส กับความดันส่วนของของเหลวในวัฏภาคแก๊สทางตอนล่าง และตอนบนของคอลัมน์ (atm)

$$\Delta P_{Am} = \frac{(\Delta P_{A2} - \Delta P_{A1})}{\ln\left(\frac{\Delta P_{A2}}{\Delta P_{A1}}\right)} =$$

- เมื่อ ΔP_{A1} = $P_{A1} - \bar{P}_{A1}$ (atm)
 ΔP_{A2} = $P_{A2} - \bar{P}_{A2}$ (atm)
 P_{A1} = ความดันไอที่ผิวของของเหลวทางตอนล่างของคอลัมน์ (atm)
 \bar{P}_{A1} = ความดันส่วนของของเหลวในวัฏภาคแก๊สทางตอนล่างของคอลัมน์ (atm)
 P_{A2} = ความดันไอที่ผิวของของเหลวทางตอนบนของคอลัมน์ (atm)
 \bar{P}_{A2} = ความดันส่วนของของเหลวในวัฏภาคแก๊สทางตอนบนของคอลัมน์ (atm)

ผลการศึกษาของ Gilliland and Sherwood (1934) พบว่าการถ่ายโอนมวลระหว่างของไหลซึ่งไหลสวนทางกัน ในคอลัมน์ลักษณะนี้ ตัวเลขของเชอร์วูด (Sherwood number, Sh) มีขึ้นอยู่กับ ตัวแปรไร้มิติ 2 ตัว คือตัวเลขเรย์โนลด์ (Reynolds number, Re) ของแก๊สเทียบกับเส้นผ่านศูนย์กลางคอลัมน์ และตัวเลขของชมิทท์ (Schmidt number, Sc) ของแก๊ส ดังนี้

$$Sh = \frac{K_G R T d}{D} = 0.023 Re^{0.83} Sc^{0.33}$$

$$Re = \frac{dV\rho}{\mu}$$

$$Sc = \frac{\mu}{\rho D}$$

เมื่อ	V	=	ความเร็วเฉลี่ยของแก๊สในคอลัมน์ (cm/s)
	ρ	=	ความหนาแน่นของแก๊ส (g/cm ³)
	μ	=	ความหนืดสมบูรณ์ของแก๊ส (g/cm·s)
	D	=	สัมประสิทธิ์การแพร่ของน้ำในอากาศ (cm ² /s)
	d	=	เส้นผ่านศูนย์กลางภายในของคอลัมน์ (cm)
	T	=	อุณหภูมิเฉลี่ยของอากาศในคอลัมน์ (K)
	R	=	ค่าคงที่แก๊ส = 82.06 cm ³ ·atm / (mol·K)
	Sh	=	ตัวเลขของ Sherwood, -
	Re	=	ตัวเลขของ Reynolds, -
	Sc	=	ตัวเลขของ Schmidt, -

==

2. การออกแบบ Wetted-wall Column

2.1 เงื่อนไขในการออกแบบ

Wetted-wall column ที่ออกแบบและจัดสร้างขึ้นใหม่นี้ ควรมีขนาดเล็กลงสามารถติดตั้งได้ในพื้นที่ชั้นล่างของห้องปฏิบัติการเฉพาะหน่วย และสามารถทำการทดลองได้ในช่วงที่ลักษณะการไหลของอากาศเป็นแบบTurbulent ขณะที่ชุดปฏิบัติการเดิมตัวคอลัมน์มีขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางภายใน 2.63 ซม. ยาว 123 ซม. โดยมีความสูงรวมประมาณ 4 เมตร และทำการทดลองได้ที่ตัวเลข Reynolds ของอากาศ ไม่เกิน 4000 เท่านั้น (ที่อัตราการไหลของอากาศสูงสุด 60 ลิตร/นาที)

2.2 รายละเอียดในการออกแบบ

จากการสำรวจขนาดหลอดแก้วที่จะนำมาจัดทำเป็นคอลัมน์ พบว่าหลอดแก้วขนาดเล็กที่สุดที่จัดหาได้และมีความเป็นไปได้ในการติดตั้งอุปกรณ์วัดความดัน อุณหภูมิและความชื้นของอากาศ คือขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางภายใน 1.7 ซม. และใช้ความยาวของส่วนที่ใช้ในการถ่ายโอนมวล 63 ซม. ซึ่งเมื่อรวมกับระยะที่ต้องสำรองไว้สำหรับระบบการป้อนอากาศเข้าทาง

ตอนล่าง และระบบป้อนน้ำเข้าทางตอนบนแล้ว ชุดอุปกรณ์จะมีความสูงรวมประมาณ 2.50 เมตร โดยสัดส่วนระหว่างความยาวต่อเส้นผ่านศูนย์กลางภายใน มีค่า = $63/1.7 = 37$ ซึ่งใกล้เคียงสัดส่วนระหว่างความยาวต่อเส้นผ่านศูนย์กลางภายในของชุดอุปกรณ์เดิม ซึ่งมีค่า = $113/2.63 = 43$

การประมาณอัตราการไหลของอากาศที่ต้องการ เพื่อจัดหาเครื่องวัดอัตราการไหลที่เหมาะสม ใช้ฐานตัวเลข Reynolds ของอากาศ = 10000 ในการประเมิน โดยใช้ความหนาแน่นของอากาศ 1.15×10^{-3} กรัม/ซม³ และความหนืดของอากาศ 1.8×10^{-4} กรัม/(ซม-วินาที) เพื่อกำหนดความเร็วเชิงเส้นเฉลี่ยของอากาศในคอลัมน์ (V) และอัตราการไหลเชิงปริมาตรของอากาศที่ต้องการ (Q) ดังนี้

$$V = \frac{Re \times \mu}{\rho d} = \frac{10000 \times 1.8 \times 10^{-4}}{1.15 \times 10^{-3} \times 1.7} = 920.5 \text{ cm/s}$$

$$Q = \frac{\pi}{4} d^2 V = \frac{\pi}{4} 1.7^2 \times 920.5 = 2089 \frac{\text{cm}^3}{\text{s}} = 125 \text{ l/min}$$

ดังนั้น ในการติดตั้ง Wetted-wall column ชุดใหม่นี้ จะต้องจัดหาเครื่องวัดอัตราการไหลของอากาศ ที่สามารถวัดอัตราการไหลสูงสุดได้ไม่น้อยกว่า 125 ลิตร/นาที

อุปกรณ์ประกอบอื่นๆ ที่จำเป็น ประกอบด้วย ป้อนน้ำ ถึงพักวัดระดับน้ำที่ลดลงจากการระเหย ถังน้ำเลี้ยงระบบเมื่อเริ่มเดินเครื่อง อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนระหว่างน้ำ-อากาศ และคอลัมน์ดูดความชื้นของอากาศที่ป้อนเข้า รวมทั้งเครื่องมือวัดตัวแปรต่างๆ ของน้ำและอากาศที่ทางเข้าและทางออกของคอลัมน์ (อัตราการไหล อุณหภูมิ ความดัน และความชื้นสัมพัทธ์)

รายละเอียดของชุดอุปกรณ์ที่ออกแบบและติดตั้ง

ก) คอลัมน์

เป็นหลอดแก้วขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางภายใน 1.7 ซม. ยาว 63 ซม. ติดตั้งตัวป้อนอากาศเข้าและระบายน้ำออกทางตอนล่าง (Bottom header) และติดตั้งตัวป้อนน้ำเข้าและระบายอากาศออกทางตอนบน (Top header) ตัวป้อนทั้ง 2 ตัว ทำด้วยพลาสติกพีวีซีชนิดใส ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 10 ซม. สูง 15 ซม.

ข) ป้อนน้ำ

ใช้ป้อนน้ำชนิด Metering ยี่ห้อ OSMOFLO รุ่น OF-8000 ผลิตโดยบริษัท OSMOFLO USA. อัตราการไหลสูงสุด 1.8 l/min

ค) ถังพักวัดระดับน้ำที่ลดลงจากการระเหย

สร้างด้วยท่อพลาสติกพีวีซีชนิดใส ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 5 ซม. สูง 60 ซม. ติดตั้งแถบวัดระดับน้ำไว้ด้านนอก โดยระดับน้ำที่เปลี่ยนแปลง 1 มม. คิดเป็นปริมาตรน้ำ 1.33 ซม³

ง) ถังน้ำเลี้ยง

สร้างด้วยท่อพลาสติกพีวีซีชนิดใส ขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 10 ซม. สูง 100 ซม.

จ) อุปกรณ์แลกเปลี่ยนความร้อนระหว่างน้ำ-อากาศ

สร้างด้วยท่อสองชั้นทำด้วยเหล็กปลอดสนิม 304 ท่อชั้นในขนาดเส้นผ่านศูนย์กลางกลาง 7.5 ซม. ท่อชั้นนอกขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 10 ซม. สูง 55 ซม. โดยในท่อชั้นในติดตั้งขดลวดให้ความร้อนขนาด 800 วัตต์

ฉ) คอลัมน์วัดความชื้นของอากาศที่ป้อนเข้า

สร้างด้วยท่อพลาสติกพีวีซีชนิดใสขนาดเส้นผ่านศูนย์กลาง 5 ซม. สูง 50 ซม. ภายในบรรจุสารดูดความชื้น เพื่อให้อากาศที่ป้อนเข้า มีความชื้นสัมพัทธ์ในระดับไม่เกิน 10%

ช) เครื่องวัดอัตราการไหลของอากาศ

Rotameter ยี่ห้อ sika รุ่น VS101 ผลิตโดยบริษัท sika สามารถวัดอัตราการไหลของอากาศได้สูงสุด 150 ลิตร/ชั่วโมง

ซ) เครื่องวัดอัตราการไหลของน้ำ

Rotameter ยี่ห้อ TOKYO KEISO รุ่น NP-L27 ผลิตโดยบริษัท TOKYO KEISO สามารถวัดอัตราการไหลของน้ำได้สูงสุด 2.5 ลิตร/นาที

ด) เครื่องวัดอุณหภูมิและความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศที่ทางเข้าและทางออกคอลัมน์

เป็นชุดวัดแบบดิจิตอล ยี่ห้อ SILA รุ่น AP-140 ผลิตโดยบริษัท SILA สามารถวัดความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศ ได้ตั้งแต่ 0-100% โดยมีความคลาดเคลื่อนไม่เกิน $\pm 1\%$

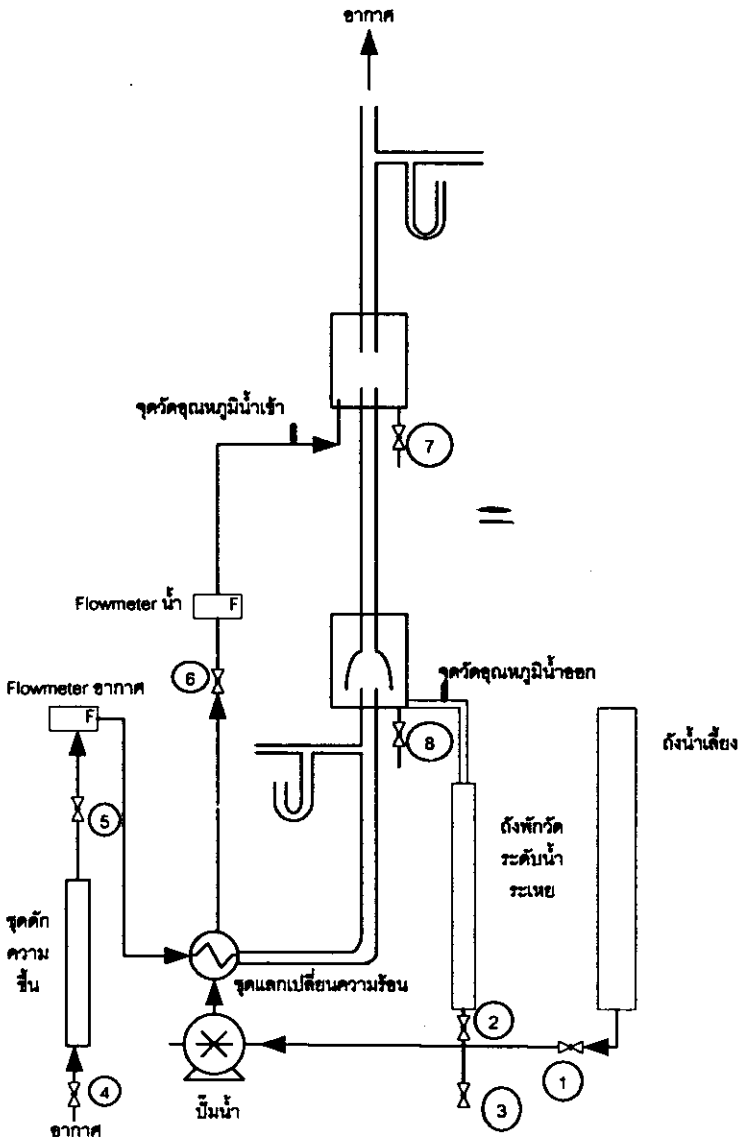
ณ) อุปกรณ์วัดความดันของอากาศที่ทางเข้าและทางออกของคอลัมน์

ใช้ Manometer รูปตัว U ปลายเปิด บรรจุน้ำไว้ภายใน พร้อมสเกลวัดระดับน้ำ เป็น มม.

บ) เครื่องวัดอุณหภูมิของน้ำที่ทางเข้าและทางออกของคอลัมน์

Thermocouple แบบดิจิตอลรุ่น Thermo-9000 ผลิตโดยบริษัท Plus วัดอุณหภูมิ ได้ตั้งแต่ 0 - 100 °C มีความคลาดเคลื่อนไม่เกิน $\pm 1^{\circ}\text{C}$

2.2 แผนภาพของชุดอุปกรณ์
แสดงดังรูปที่ 2-1 ข้างล่างนี้



รูปที่ 2-1 แผนภาพ (Diagram) ของอุปกรณ์

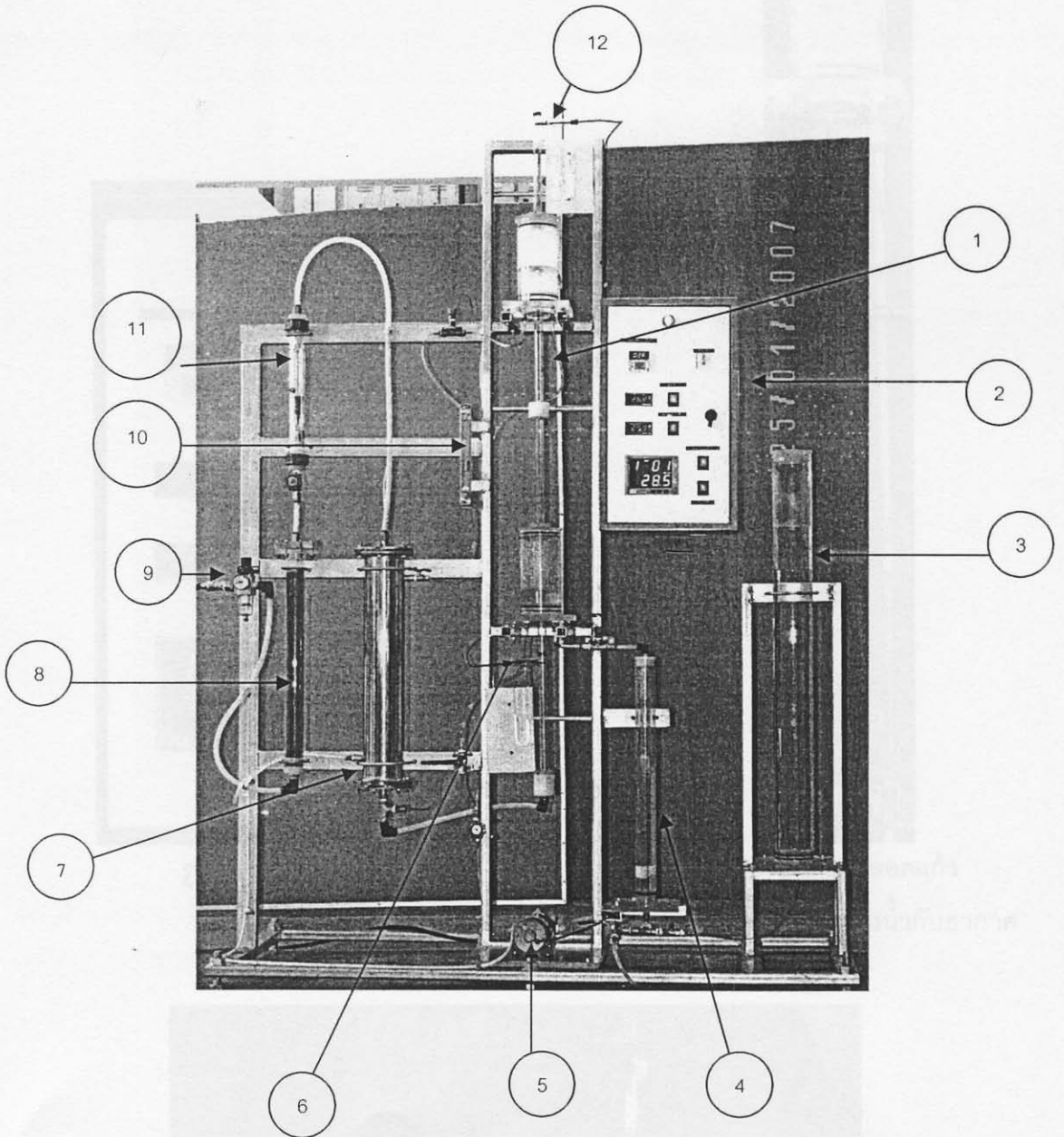
หลักการทํางาน

ระบบ Wetted-wall column (รูปที่ 2-1) เป็นเครื่องมือที่ใช้ศึกษากระบวนการถ่ายโอนมวลระหว่างวัฏภาคของเหลวและวัฏภาคแก๊ส มีลักษณะเป็นคอลัมน์ซึ่งวางอยู่ในแนวตั้ง
ขั้นตอนการทํางาน

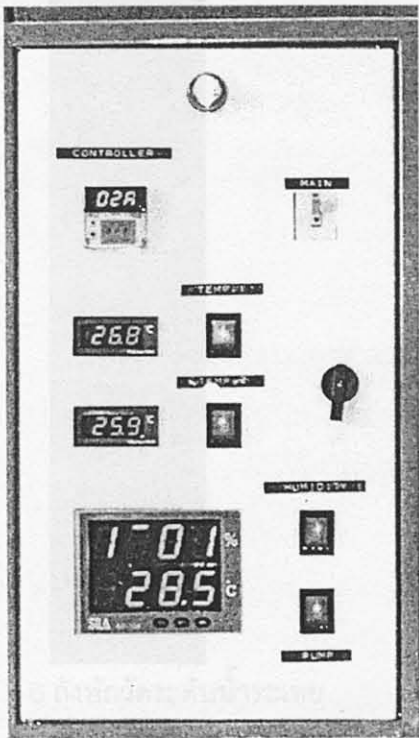
1. เปิด main power
2. เปิด Valve น้ำหมายเลข 1
3. เปิด Valve น้ำหมายเลข 6
4. เปิดปั้มน้ำให้น้ำไหลผ่านชุดแลกเปลี่ยนความร้อน
5. ปรับ Valve น้ำหมายเลข 6 ควบคุมอัตราการไหลของน้ำตามกำหนดที่ใช้ในการทดลอง (0.4 และ 1 ลิตร/นาที) ตามลำดับ น้ำจะไหลลงตามผิวผนังด้านในจากคอลัมน์ตอนบนลงผ่านชุดหลอดแก้วถ่ายเทการระเหยระหว่างน้ำกับอากาศลงไปยังตอนล่างของคอลัมน์ตามผิวผนังด้านในลงไปสู่ถังพักวัดระดับน้ำระเหยจนถึงระดับที่เพียงพอต่อการทดลอง
6. ปิด Valve น้ำหมายเลข 1 =
7. เปิด Valve น้ำหมายเลข 2
8. เปิด Valve อากาศหมายเลข 4 ด้วยความระมัดระวังปรับค่าแรงดันของอากาศ 30 ปอนด์/ตร.นิ้ว ให้อากาศไหลผ่านชุดดักความชื้น
9. เปิด Valve อากาศหมายเลข 5 ปรับอัตราการไหลของอากาศตามกำหนดที่ใช้ในการทดลอง (20,30,40,50,60 ลิตร/นาที) ตามลำดับ อากาศจะไหลผ่านชุดแลกเปลี่ยนความร้อนเข้าสู่คอลัมน์ทางตอนล่างและไหลสวนทางกับทิศทางของน้ำจากคอลัมน์ด้านบนผ่านชุดหลอดแก้วถ่ายเทการระเหยระหว่างน้ำกับอากาศออกสู่ระบบภายนอกโดยผ่านทางคอลัมน์ตอนบน

เมื่อตรวจสอบได้ว่าระบบเข้าสู่สภาวะคงตัว(steady state)แล้วประมาณ 15 นาที ให้นำบันทึกอุณหภูมิ ความดัน ความชื้นสัมพัทธ์ของอากาศ อุณหภูมิของน้ำ ที่ทางเข้าและทางออกของคอลัมน์ และจับเวลาบันทึกหาระดับน้ำที่ลดลงในถังพัก

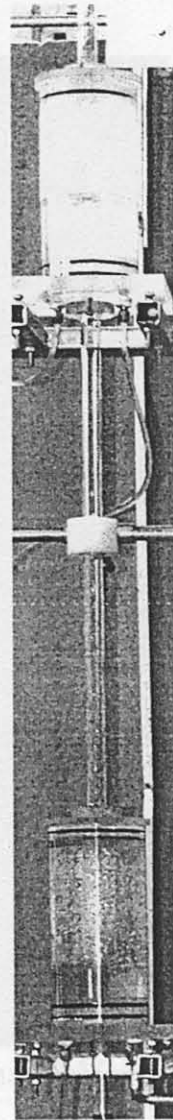
2.2 ภาพแสดงชุดอุปกรณ์ Wetted-wall column แสดงดังรูปที่ 2-2 ถึงรูปที่ 2-7



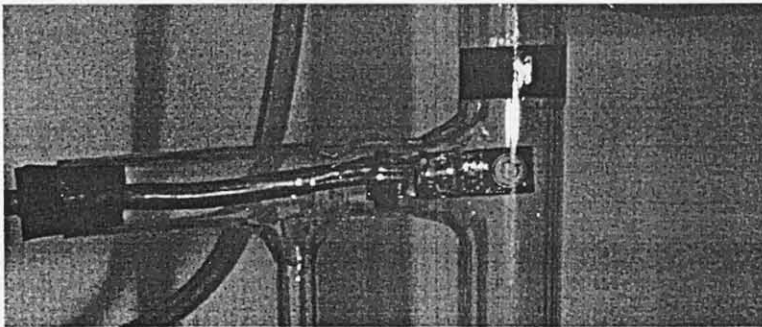
รูปที่ 2-2 ชุดอุปกรณ์ Wetted-wall column



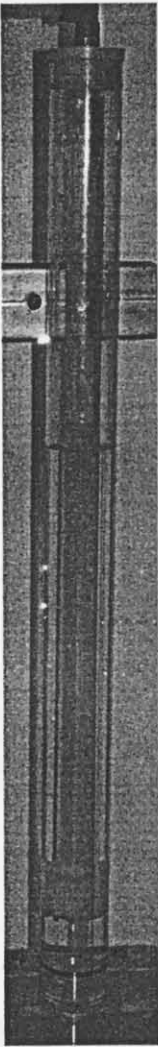
รูปที่ 2-3 ตู้ Control



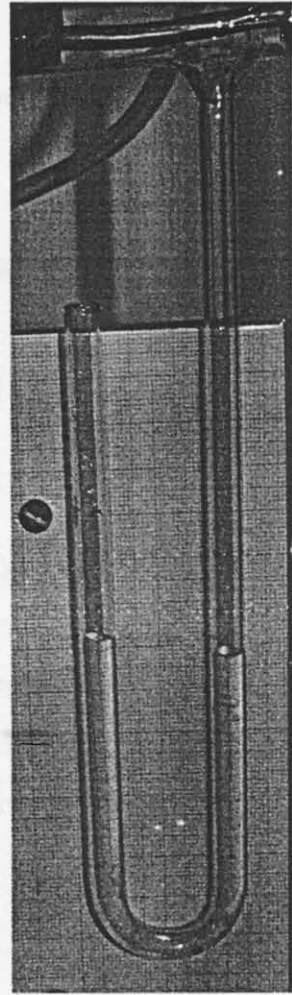
รูปที่ 2-4 ชุดหลอดแก้ว
ถ่ายโอนมวลระหว่างน้ำกับอากาศ



รูปที่ 2-5 อุปกรณ์วัดอุณหภูมิและความชื้นของอากาศ



รูปที่ 2-6 ถังพักวัดระดับน้ำระเหย



รูปที่ 2-7 มาโนมิเตอร์วัดความดัน

ส่วนประกอบของเครื่อง Wetted-wall column

1. หลอดแก้วถ่ายโอนมวลระหว่างน้ำกับอากาศ
2. ชุดควบคุมอุปกรณ์ไฟฟ้า
3. ถังน้ำเลี้ยง
4. ถังพักวัดระดับน้ำระเหย
5. บั๊มน้ำ
6. อุปกรณ์วัดอุณหภูมิและความชื้นของอากาศทางเข้า
7. ชุดแลกเปลี่ยนความร้อน
8. ชุดวัดความชื้น
9. ชุดปรับแรงดันของอากาศ

10. เครื่องวัดอัตราการไหลของน้ำ
11. เครื่องวัดอัตราการไหลของอากาศ
12. อุปกรณ์วัดอุณหภูมิและความชื้นของอากาศทางออก

2.2 ข้อควรระวังในการใช้เครื่องมือ

1. ตรวจสอบระดับน้ำในถังน้ำเลี้ยงให้มีปริมาณเพียงพอต่อการทดลอง
2. ตรวจสอบตำแหน่ง Valve ทุกตัวให้ถูกต้อง
3. เปิด Switch Main Power ให้สังเกตไฟโชว์ที่ตู้ Control

2.3 วิธีการบำรุงรักษาเครื่อง

1. ตรวจสอบชุดวัดความชื้น (ก่อนการทดลองทุกครั้ง) ควรมีสีน้ำเงินเข้มถ้าเปลี่ยนเป็นสีขาวแสดงว่ามีความชื้นสูงต้องนำไปอบก่อนทำการทดลอง
2. ชุดปรับแรงดันของอากาศต้องถ่ายน้ำออกจากตัววัดน้ำ
3. ก่อนเปิดเครื่องปั้มน้ำควรเติมน้ำในถังน้ำเลี้ยงให้พอต่อการทดลอง
4. มาโนมิเตอร์วัดความดันควรตรวจสอบระดับน้ำให้เรียบร้อย

3. การทดลอง

3.1 วัสดุอุปกรณ์ที่ใช้ในการทดลองประกอบด้วย

1. ชุดอุปกรณ์ Wetted-wall column ที่ได้ออกแบบและจัดสร้างขึ้น
2. อากาศ (Compressor)
3. น้ำ
4. นาฬิกาจับเวลา

3.2 สภาวะที่ใช้ในการทดลอง

1. อัตราการไหลของอากาศ 20, 30, 40, 50 และ 60 ลิตร/นาที
2. อัตราการไหลของน้ำ 0.4 และ 1.0 ลิตร/นาที
3. อุณหภูมิของอากาศ
 - อุณหภูมิห้อง (ไม่ใช้ระบบอุ่นร้อน)
 - อุณหภูมิ 50 °C (ใช้ระบบอุ่นร้อน)
4. ความดันของอากาศ 30 lb/in²

3.3 วิธีการทดลอง

1. บำปมน้ำจากถังน้ำเลี้ยง ปรับอัตราการไหลตามกำหนดที่ใช้ในการทดลอง (0.4 และ 1.0 ลิตร/นาที่) ตามลำดับ ให้น้ำไหลจากคอลัมน์ทาง ตอนบนผ่านหลอดแก้วถ่ายเทการระเหยระหว่างน้ำกับอากาศตามผิวผนังด้านใน ลงสู่คอลัมน์ทางตอนล่างเข้าสู่ถังพัก วัดระดับของน้ำระเหยในถัง
2. ผ่านอากาศเข้าตามเงื่อนไขการทดลองที่อุณหภูมิห้อง (ไม่ใช้ระบบอุ่นอากาศ) และอุณหภูมิ 50 °C (ใช้ระบบอุ่นอากาศ) ที่อัตราการไหล 20, 30, 40, 50 และ 60 ลิตร/นาที่ ตามที่กำหนด เข้าสู่คอลัมน์ทางตอนล่างในทิศทางสวนขึ้นกับการไหลของน้ำ จากคอลัมน์ทางตอนบน บันทึกอัตราการไหลของอากาศ และความดันของอากาศที่ทางเข้าและทางออกของคอลัมน์
3. หลังจากเดินระบบปรับอัตราการไหลของน้ำและอากาศได้ตามที่กำหนดแล้ว เมื่อตรวจสอบได้ว่าระบบเข้าสู่ภาวะคงตัว (steady state) แล้วประมาณ 15 นาที เริ่มจับเวลาตามที่กำหนดคือ 5, 10 และ 15 นาที
 - บันทึกอุณหภูมิอากาศและค่าความชื้นซึ่งอากาศที่ทางเข้าและทางออก
 - บันทึกอุณหภูมิของน้ำ ที่ทางเข้าและทางออกของคอลัมน์
 - บันทึกค่าความดันที่ทางเข้าและทางออก
 - วัดปริมาตรของน้ำที่ลดลงในถังพัก เพื่อใช้คำนวณอัตราการระเหยของน้ำในคอลัมน์
4. บันทึกข้อมูลตามข้อ 3. หลังจากบันทึกข้อมูลชุดแรกเรียบร้อยแล้วตามเวลาที่กำหนด(5, 10 และ 15 นาที ตามลำดับ)
5. ทำการทดลองตามข้อ 1 ถึงข้อ 3 ให้ครบถ้วนตามสภาวะการทดลองที่ได้ระบุไว้ใน ข้อ 1 และข้อ 2

3.4 ข้อมูลจากการทดลอง

ข้อมูลจากการทดลองตามเงื่อนไขและขั้นตอนที่ระบุไว้ในข้อ 1 และ 2 ได้รวบรวมไว้ในภาคผนวก ก

3.5 ปัญหา/อุปสรรคในการทดลอง

1. จากการทดลองอัตราการไหลของอากาศไม่สามารถใช้ได้สูงกว่า 60 ลิตร/นาที เพราะจะทำให้ น้ำที่ไหลลงมาจากคอลัมน์ตอนบนผ่านหลอดแก้วถ่ายเทการระเหยระหว่างน้ำกับอากาศไม่สามารถไหลสวนทางกับอากาศได้ทั้งหมด แต่จะถูกอากาศที่มีอัตราการไหลสูงกว่า 60 ลิตร/นาที พาน้ำไหลไปกับอากาศไปสู่ทางออกของปลายคอลัมน์ทางตอนบน

2. จากการทดลองเมื่อใช้อากาศที่มีอุณหภูมิแลกเปลี่ยนสูงกว่า 50°C ชุดแลกเปลี่ยน ความร้อนระหว่างอากาศกับน้ำไม่สามารถแลกเปลี่ยนกันได้ดีตามที่ต้องการ ซึ่งทำให้ไม่สามารถ เพิ่มการทดลองของอากาศที่มีอุณหภูมิสูงขึ้นได้ ซึ่งทางผู้ทดลองคิดว่าจะต้องทำการปรับปรุงชุด แลกเปลี่ยนความร้อนให้มีประสิทธิภาพสูงใช้

4. ผลการทดลอง

4.1 การวิเคราะห์ข้อมูลจากการทดลอง

เมื่อนำข้อมูลที่ได้จากการทดลองมาวิเคราะห์ผลและคำนวณหาค่าตัวแปรต่างๆ จะสามารถแสดงผลได้ดังตารางต่อไปนี้

1. เมื่อใช้อัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า

Re	k_{gc} , cm/s		Sh		Data analysis			
	ทดลอง	คำนวณ	ทดลอง	คำนวณ	ln(Re)	ln(Sh)	Sh ²	k_{gc}^2
4177.54	4.68	2.98	30.29	19.31	8.34	3.41	25.33	3.91
4177.54	4.77	2.98	30.92	19.31	8.34	3.43	25.33	3.91
4177.54	4.52	2.98	29.29	19.31	8.34	3.38	25.33	3.91
4179.63	4.61	2.98	29.88	19.31	8.34	3.40	25.34	3.91
3811.92	3.07	2.76	19.91	17.89	8.25	2.99	22.96	3.54
3811.28	2.94	2.76	19.05	17.89	8.25	2.95	22.96	3.54
3810.65	2.87	2.76	18.60	17.89	8.25	2.92	22.95	3.54
3811.28	2.97	2.76	19.20	17.89	8.25	2.95	22.96	3.54
3313.35	3.07	2.46	19.88	15.93	8.11	2.99	19.76	3.05
3312.25	2.98	2.46	19.27	15.92	8.11	2.96	19.75	3.05
3292.44	3.03	2.44	19.60	15.84	8.10	2.98	19.62	3.03
3292.99	3.04	2.44	19.65	15.85	8.10	2.98	19.63	3.03
2664.88	2.48	2.05	16.01	13.29	7.89	2.77	15.64	2.41
2663.55	2.35	2.05	15.14	13.29	7.89	2.72	15.63	2.41
2664.00	2.36	2.05	15.22	13.29	7.89	2.72	15.64	2.41
2665.33	2.28	2.05	14.75	13.30	7.89	2.69	15.65	2.41
1908.35	1.78	1.55	11.51	10.08	7.55	2.44	10.94	1.69
1905.18	1.74	1.55	11.22	10.06	7.55	2.42	10.92	1.68
1904.54	1.77	1.55	11.38	10.06	7.55	2.43	10.91	1.68
1904.54	1.74	1.55	11.18	10.06	7.55	2.41	10.91	1.68

$$Sh = aRe^b Sc^{0.333}$$

a	0.00
b	1.07
intercept	-5.71

2. เมื่อใช้อัตราการไหลของน้ำ 0.4 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า

Re	k_{gc} , cm/s	จำนวน	Sh	Data analysis			Sh2	k_{gc}^2
	ทดลอง			ทดลอง	คำนวณ	ln(Re)		
4131.19	3.88	2.95	24.87	19.13	8.33	3.21	4.87	0.75
4130.51	3.99	2.95	25.58	19.13	8.33	3.24	4.87	0.75
4131.88	3.90	2.95	24.99	19.13	8.33	3.22	4.87	0.75
4131.88	5.04	2.95	32.31	19.13	8.33	3.48	4.87	0.75
3770.26	3.72	2.73	23.84	17.73	8.23	3.17	4.42	0.68
3770.88	3.66	2.74	23.48	17.73	8.24	3.16	4.42	0.68
3769.63	3.67	2.73	23.53	17.73	8.23	3.16	4.42	0.68
3769.63	3.67	2.73	23.53	17.73	8.23	3.16	4.42	0.68
3277.69	2.65	2.43	16.98	15.79	8.09	2.83	3.80	0.59
3277.14	2.62	2.43	16.82	15.78	8.09	2.82	3.80	0.59
3276.06	2.58	2.43	16.53	15.78	8.09	2.81	3.80	0.59
3276.06	2.58	2.43	16.53	15.78	8.09	2.81	3.80	0.59
2652.95	2.71	2.04	17.36	13.24	7.88	2.85	3.03	0.47
2652.95	2.61	2.04	16.74	13.24	7.88	2.82	3.03	0.47
2652.51	2.56	2.04	16.39	13.24	7.88	2.80	3.03	0.47
2652.07	2.56	2.04	16.39	13.24	7.88	2.80	3.03	0.47
1898.99	1.53	1.55	9.79	10.03	7.55	2.28	2.12	0.33
1898.68	1.46	1.55	9.36	10.03	7.55	2.24	2.12	0.33
1898.68	1.45	1.55	9.26	10.03	7.55	2.23	2.12	0.33
1898.68	1.42	1.55	9.09	10.03	7.55	2.21	2.12	0.33

$$Sh = aRe^b Sc^{0.333}$$

a	0.00
b	1.27
intercept	-7.34

3. เมื่อใช้อัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยใช้ Heater อุ่นร้อนอากาศเข้า

	k_{gc} , cm/s		Sh	Data analysis				
Re	ทดลอง	คำนวณ	ทดลอง	คำนวณ	ln(Re)	ln(Sh)	Sh ²	k_{gc}^2
4081.57	6.54	2.92	41.46	18.94	8.31	3.72	29.00	4.47
4022.95	6.92	2.89	43.20	18.71	8.30	3.77	28.28	4.36
3988.21	5.58	2.87	34.60	18.58	8.29	3.54	27.86	4.30
3969.46	5.12	2.85	31.51	18.50	8.29	3.45	27.63	4.26
3621.48	3.22	2.64	19.82	17.15	8.19	2.99	23.55	3.63
3623.83	2.91	2.65	17.91	17.16	8.20	2.89	23.58	3.64
3623.24	3.08	2.65	18.96	17.16	8.20	2.94	23.57	3.64
3623.24	3.18	2.65	19.56	17.16	8.20	2.97	23.57	3.64
3454.94	2.58	2.54	17.48	16.49	8.15	2.86	21.70	3.35
3158.60	2.60	2.36	16.06	15.31	8.06	2.78	18.56	2.86
3157.06	2.57	2.36	15.86	15.30	8.06	<u>-2.76</u>	18.55	2.86
3157.06	2.56	2.36	15.80	15.30	8.06	2.76	18.55	2.86
2558.68	2.34	1.98	14.49	12.85	7.85	2.67	12.87	1.98
2563.68	2.14	1.99	13.25	12.87	7.85	2.58	12.91	1.99
2563.26	2.12	1.99	13.14	12.87	7.85	2.58	12.91	1.99
2563.26	2.24	1.99	13.90	12.87	7.85	2.63	12.91	1.99
1837.07	1.36	1.51	8.45	9.76	7.52	2.13	7.23	1.12
1850.65	1.28	1.51	7.96	9.82	7.52	2.07	7.32	1.13
1851.56	1.15	1.52	7.16	9.83	7.52	1.97	7.33	1.13
1850.65	1.12	1.51	6.96	9.82	7.52	1.94	7.32	1.13
				a	0.00			
				b	1.74			
				intercept	-11.10			

$$Sh = aRe^b Sc^{0.333}$$

4. เมื่อใช้อัตราการไหลของน้ำ 0.4 ลิตร/นาที โดยใช้ Heater อุ่นร้อนอากาศเข้า

Re	k_{gc} , cm/s		Sh		Data analysis			k_{gc}^2
	ทดลอง	คำนวณ	ทดลอง	คำนวณ	ln(Re)	ln(Sh)	Sh ²	
4076.86	4.56	2.92	28.82	18.92	8.31	3.36	27.57	4.25
3981.73	4.89	2.86	30.23	18.55	8.29	3.41	26.73	4.12
3982.37	4.16	2.86	25.74	18.55	8.29	3.25	26.73	4.12
3975.26	4.19	2.86	25.85	18.53	8.29	3.25	26.67	4.11
3629.72	3.48	2.65	21.49	17.18	8.20	3.07	23.66	3.65
3625.59	3.64	2.65	22.43	17.16	8.20	3.11	23.63	3.64
3625.00	3.61	2.65	22.25	17.16	8.20	3.10	23.62	3.64
3625.00	3.49	2.65	21.47	17.16	8.20	3.07	23.62	3.64
3152.96	3.16	2.36	19.50	15.29	8.06	2.97	19.66	3.03
3157.06	3.01	2.36	18.60	15.30	8.06	2.92	19.69	3.04
3157.06	3.09	2.36	19.11	15.30	8.06	2.95	19.69	3.04
3157.57	3.11	2.36	19.25	15.30	8.06	2.96	19.70	3.04
2557.84	3.12	1.98	19.28	12.85	7.85	2.96	14.93	2.30
2552.45	3.01	1.98	18.55	12.83	7.84	2.92	14.89	2.30
2553.28	2.64	1.98	16.30	12.83	7.85	2.79	14.89	2.30
2554.52	2.45	1.98	15.10	12.84	7.85	2.71	14.90	2.30
1826.34	1.60	1.50	9.83	9.72	7.51	2.29	9.58	1.48
1826.64	1.40	1.50	8.59	9.72	7.51	2.15	9.59	1.48
1813.02	1.42	1.49	8.71	9.66	7.50	2.16	9.49	1.46
1811.55	1.42	1.49	8.72	9.65	7.50	2.17	9.48	1.46

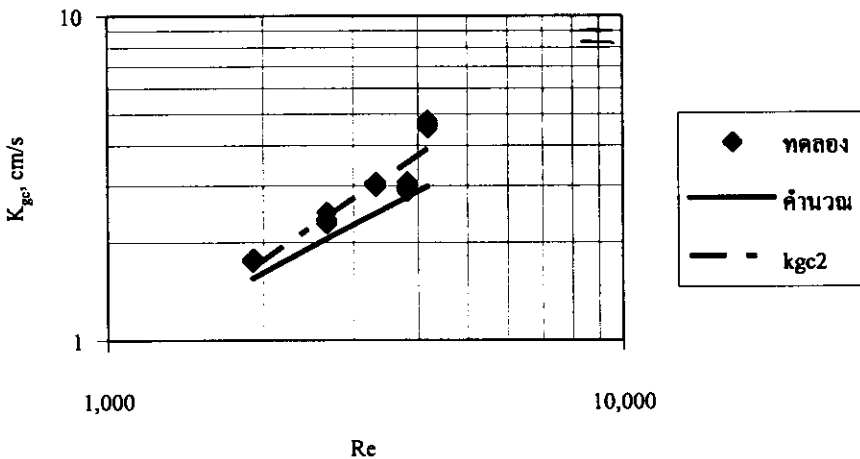
$$Sh = aRe^b Sc^{0.333}$$

a	0.00
b	1.32
intercept	-7.62

เมื่อพิจารณาข้อมูลที่แสดงในตาราง จะพบว่าข้อมูลวิเคราะห์ที่ได้ประกอบด้วย 2 ส่วน ส่วนแรก คือการนำข้อมูลดิบที่ได้จากการทดลองไปแทนค่าในสูตรต่างๆ ดังแสดงไว้ในภาคผนวก ข รวมทั้งนำเอาข้อมูลวิเคราะห์จากข้างต้นไปแทนค่าในสหสัมพันธ์ดังแสดงในภาคผนวก ข ส่วนที่สอง คือการนำข้อมูลที่วิเคราะห์จากส่วนแรกมาทำการพล็อตกราฟ $\log - \log$ แล้วนำค่าที่ได้จากกราฟมาแทนค่าในสหสัมพันธ์ด้านล่างของตาราง

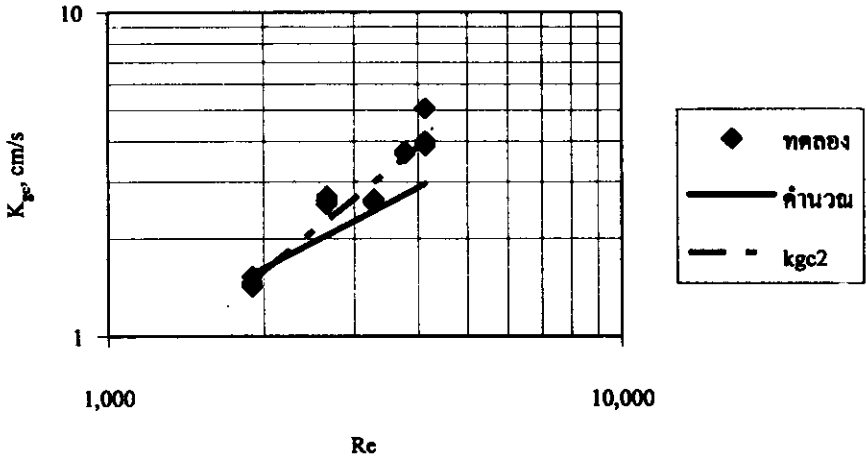
4.2 อิทธิพลจากอัตราการไหลของอากาศต่อสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส

จากข้อมูลผลการทดลองที่ได้ทำการวิเคราะห์ดังตารางข้างต้น พบว่าค่าอัตราการไหลของอากาศมีผลต่อค่า Sherwood number (Sh) และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส (K_{gc}) เมื่ออัตราการไหลของอากาศเพิ่มขึ้น ค่า Sherwood number และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส เพิ่มขึ้นด้วย และแนวโน้มดังกล่าวจะสอดคล้องกับผลที่ได้จากการคำนวณจากสหสัมพันธ์ แสดงได้ดังกราฟรูปที่ 4-1 ถึง 4-4

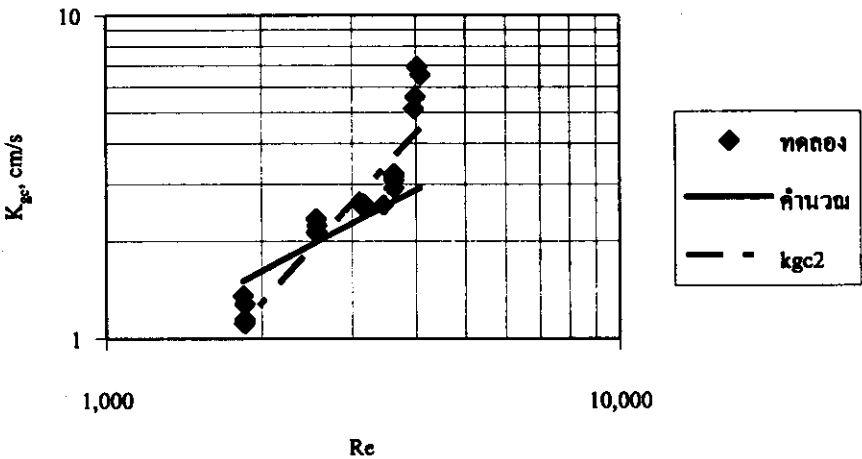


รูปที่ 4-1 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number

(เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)

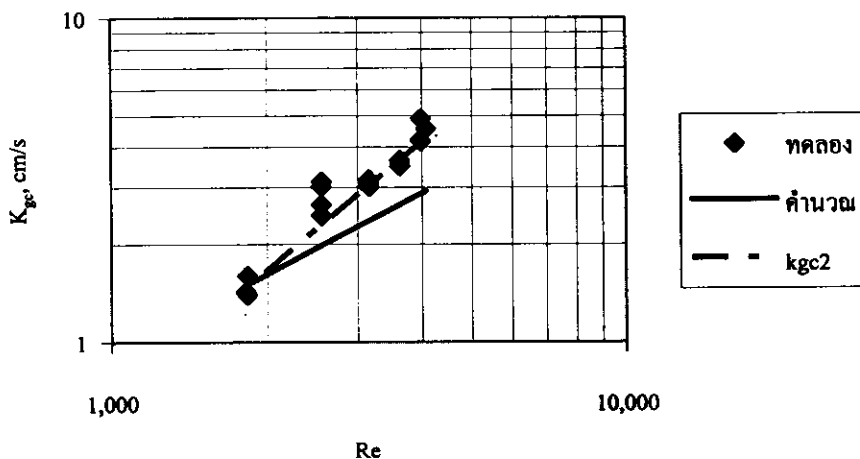


รูปที่ 4-2 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number (เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 0.4 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)



รูปที่ 4-3 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number (เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)

ฝ่ายหอสมุด
ศูนย์ห้องสมุด อรรถการวีดิทัศน์



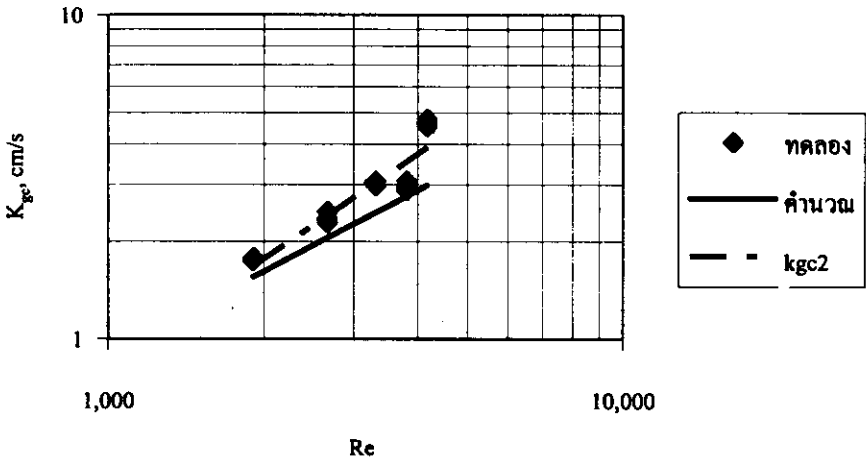
รูปที่ 4-4 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number (เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 0.4 ลิตร/นาที โดยใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)

—

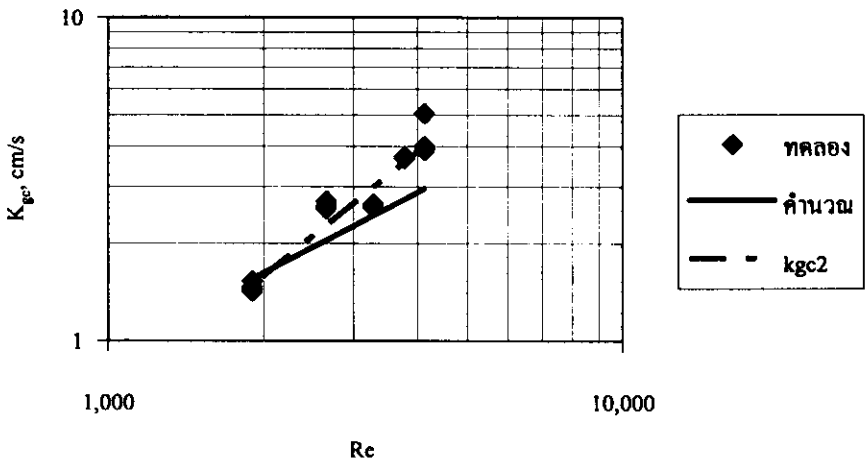
จากกราฟที่ได้จากข้อมูลผลการทดลองทั้ง 4 การทดลอง โดยในแต่ละการทดลอง จะปรับค่าอัตราการไหลของอากาศไม่เท่ากัน เมื่อพิจารณาจากกราฟจะพบว่าเมื่ออัตราการไหลของอากาศเพิ่มขึ้น ค่า Reynolds number ของอากาศจะเพิ่มขึ้น และเมื่อค่า Reynolds number ของอากาศเพิ่มขึ้นค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) จะเพิ่มขึ้น

4.3 อิทธิพลจากอัตราการไหลของน้ำต่อสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส

จากข้อมูลผลการทดลองที่ได้ทำการวิเคราะห์ดังตารางข้างต้น พบว่าค่าอัตราการไหลของน้ำมีผลต่อค่า Sherwood number (Sh) และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) เมื่ออัตราการไหลของน้ำเพิ่มขึ้น ค่า Sherwoods number และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) เพิ่มขึ้นด้วย และแนวโน้มดังกล่าวจะสอดคล้องกับผลที่ได้จากการคำนวณจากสหสัมพันธ์ แสดงได้ดังกราฟ



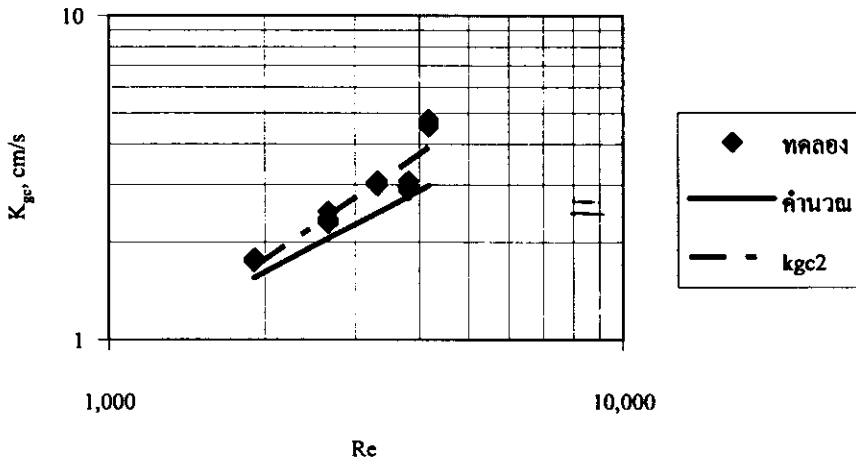
รูปที่ 4-5 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number (เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)



รูปที่ 4-6 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number (เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 0.4 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)

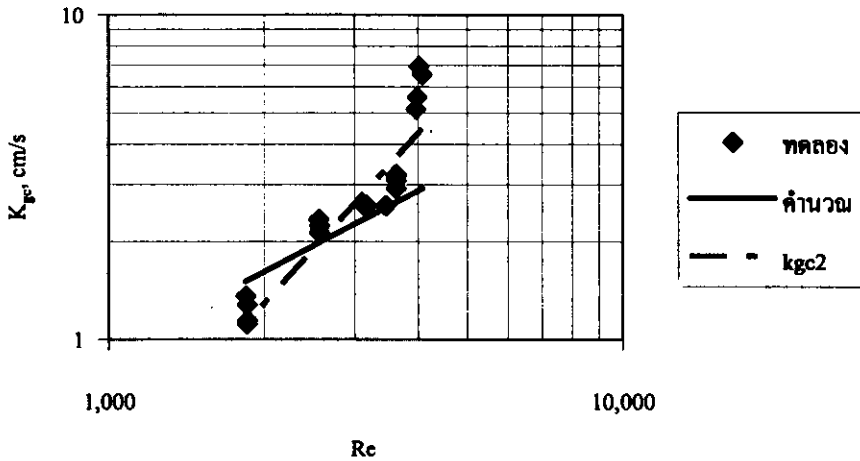
เมื่อเปรียบเทียบกราฟทั้ง 2 รูปที่ได้แสดงข้างต้นจะพบว่า เส้นกราฟข้อมูลจากรูปแรก (ใช้อัตราการไหลของน้ำ 1 L/h) จะให้ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) สูงกว่าเส้นกราฟข้อมูลจากรูปที่สอง

4.4 อิทธิพลจากอุณหภูมิของอากาศต่อสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคแก๊ส จากข้อมูลผลการทดลองที่ได้ทำการวิเคราะห์ดังตารางข้างต้น พบว่าอุณหภูมิของอากาศมีผลต่อค่า Sherwood number (Sh) และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) เมื่ออุณหภูมิของอากาศเพิ่มขึ้น ค่า Sherwoods number และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) เพิ่มขึ้นด้วย และแนวโน้มดังกล่าวจะสอดคล้องกับผลที่ได้จากการคำนวณจากสมสัมพันธ์แสดงได้ดังกราฟ



รูปที่ 4-7 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number

(เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยไม่ใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)



รูปที่ 4-8 แสดงความสัมพันธ์ระหว่าง Gas phase mass transfer coefficient กับ Reynolds number

(เมื่ออัตราการไหลของน้ำ 1 ลิตร/นาที โดยใช้ Heater อุณหภูมิอากาศเข้า)

=

เมื่อเปรียบเทียบกราฟทั้ง 2 รูปที่ได้แสดงข้างต้นจะพบว่า เส้นกราฟข้อมูลจากรูปที่สอง (ใช้ heater อุณหภูมิอากาศให้ร้อนก่อนป้อนเข้า) จะให้ค่าสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในวัฏภาคก๊าซ (K_{gc}) สูงกว่าเส้นกราฟข้อมูลจากรูปแรก

วิจารณ์ผลการทดลอง

1. จากผลการวิเคราะห์ข้างต้นจะพบว่า ค่าอัตราการไหลของอากาศ และน้ำ รวมทั้งอุณหภูมิของอากาศ มีผลต่อค่า Sherwood number (Sh) และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในก๊าซ (K_{gc}) เมื่อทำการเพิ่มค่าของตัวแปรทั้งสามขึ้น พบว่าค่า Sherwood number และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในก๊าซ (K_{gc}) เพิ่มขึ้นด้วย นอกจากนี้เมื่อนำค่าที่คำนวณได้จากข้อมูลผลการทดลองจริงเปรียบเทียบกับค่าที่คำนวณได้จากสหสัมพันธ์ พบว่าค่าที่ได้ไม่เท่ากันแต่มีแนวโน้มเดียวกันที่เป็นเช่นนี้อาจเกิดมาจากประสิทธิภาพของเครื่องมือวัดหรือความคลาดเคลื่อนของชุดอุปกรณ์บางจุด แต่สามารถนำชุดอุปกรณ์ดังกล่าวไปใช้ในการประกอบการเรียนการสอนรายวิชา 230 – 443 chemical engineering lab II ได้

นอกจากนี้ยังพบว่า เมื่อทำการทดลองเพิ่มอัตราการไหลของน้ำก็ทำให้ค่าทั้งสองเพิ่มขึ้นเช่นกัน

2. เมื่อทำการทดลองเปลี่ยนแปลงอุณหภูมิของอากาศที่ป้อนเข้าระบบโดยเพิ่มให้มีความมากขึ้น พบว่าจะส่งผลทำให้ค่า Sherwood number และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในก๊าซ (K_{gc}) มีค่ามากขึ้น

3. จากกราฟแสดงความระหว่าง Sherwood number และสัมประสิทธิ์การถ่ายโอนมวลในก๊าซ (K_{gc}) และค่า Reynolds's number (Re) ที่ได้จากการทดลองไปเปรียบเทียบกับค่าที่ได้จากการคำนวณ พบว่า มีแนวโน้มเช่นเดียวกัน คือเมื่อ Re เพิ่ม ค่า Sh และ K_{gc} เพิ่มขึ้นด้วย แต่กราฟที่ได้จากการทดลองจะมีค่าเบี่ยงเบนไปจากกราฟที่ได้จากสมสัมพันธ์ ที่เป็นเช่นนี้อาจเกิดมาจากความเคลื่อนอันเกิดจากการทดลอง นั่นคือ อุณหภูมิของอากาศมีค่าไม่คงที่

5. สรุป

ชุดปฏิบัติการ Wetted-wall column เป็นการสร้างทดแทนเครื่องมือทดลองชุดเก่าที่ไม่ได้เป็นครุภัณฑ์ แต่ใช้ในการเรียนการสอนวิชาปฏิบัติการ 230-443 ซึ่งเครื่องมือชุดดังกล่าวได้ชำรุดและเสื่อมสภาพทำให้ได้ข้อมูลจากการทดลองไม่ถูกต้อง ดังนั้นการจัดสร้างสิ่งประดิษฐ์ซึ่งใช้สนับสนุนการเรียนการสอนหัวข้อปฏิบัติการในรายวิชา 230-443-ปฏิบัติการวิศวกรรมเคมี 2 โดยจะนำมาใช้ทดแทนชุดปฏิบัติการเดิม โดยลดขนาดลง เพิ่มอุปกรณ์วัดและควบคุมภาวะการทดลองให้มีขอบเขตกว้างขวางขึ้น ทำให้นักศึกษาสามารถเข้าใจเนื้อหาในทฤษฎีและนำผลที่ได้จากการทดลองไปวิเคราะห์และสอบทานกับสมการที่ใช้ทำนายผลต่างๆ ได้ดี

การทดลองนี้ได้ใช้กรรมวิธีวัดและวิเคราะห์อย่างง่ายจากเอกสารพื้นฐาน เพื่อให้ นักศึกษาได้ค้นคว้าเอกสารมาเปรียบเทียบได้ง่าย การสร้างชุด Wetted-wall Column นี้เป็นโครงการวิจัยประเภทครุภัณฑ์และสื่อการสอนของคณะวิศวกรรมศาสตร์ เพื่อทดแทนหรือสร้างชิ้นใหม่ของอุปกรณ์ห้องปฏิบัติการ อุปกรณ์ชุด Wetted-wall Columnนี้ ใช้เงินจัดสร้างในจำนวน 74,997บาท (เจ็ดหมื่นสี่พันเก้าร้อยเก้าสิบเจ็ดบาทถ้วน) ปัญหาสำคัญในการจัดสร้างคือ การอ่านค่าการระเหยของน้ำในถังพักไม่มีอุปกรณ์หรือเครื่องมือสำเร็จรูปที่สามารถอ่านค่าได้โดยตรง เนื่องจากท่อมีขนาดเล็กต้องใช้สายตาของแต่ละบุคคลอ่านทำให้การอ่านสเกลมีผลคลาดเคลื่อนบ้างเล็กน้อย

6. กิตติกรรมประกาศ

โครงการวิจัยนี้ได้รับทุนอุดหนุนจากเงินรายได้ของคณะวิศวกรรมศาสตร์ ประเภท
สิ่งประดิษฐ์เพื่อใช้ในการเรียนการสอนในรายวิชา 230-443 (Chemical Engineering Lab II)
ประจำปี 2549

ขอขอบคุณคณะวิศวกรรมศาสตร์ มหาวิทยาลัยสงขลานครินทร์ ที่ให้ทุนอุดหนุน
โครงการวิจัยนี้

ขอขอบคุณนายสุธรรม สุขมณี อาจารย์ประจำภาควิชาวิศวกรรมเคมี ที่ให้
คำปรึกษาและสนับสนุนโครงการวิจัยนี้