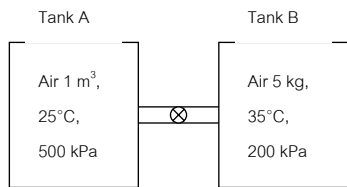


ตัวอย่างท้ายบทที่ 6 คุณสมบัติและสมการสถานะของแก๊สจินตภาพ

ตัวอย่างที่ 6.1 ถังปริมาตร 1 ลบม. บรรจุอากาศที่อุณหภูมิ 25 องศาเซลเซียส ความดัน 500 kPa เชื่อมต่ออยู่กับถังที่สองซึ่งบรรจุอากาศมวล 5 kg อุณหภูมิ 35 องศาเซลเซียส ความดัน 200 kPa ที่ท่อที่เชื่อมต่อระหว่างถังทั้ง 2 ใบนั้นมีวาล์วเปิด-ปิดควบคุมอยู่ ดังแสดงในรูปข้างล่างนี้ เมื่อเปิดวาล์ว อากาศภายในถังทั้ง 2 ใบ เกิดการไหลถ่ายเท หากปล่อยให้จนกระทั่งอุณหภูมิของอากาศในถังเกิดการสมดุลทางอุณหภูมิกับสิ่งแวดล้อมที่ 20 องศาเซลเซียส จงหาปริมาตรและความดันสุดท้ายของอากาศภายในถัง



วิธีทำ สิ่งที่ต้องพิจารณาให้

สถานะเริ่มต้น: ถัง A ; $V_A = 1 \text{ m}^3, T_A = 25^\circ\text{C}, P_A = 500 \text{ kPa}$
 ถัง B ; $m_B = 5 \text{ kg}, T_B = 35^\circ\text{C}, P_B = 200 \text{ kPa}$

สถานะสุดท้าย : $T_2 = 20^\circ\text{C}$

สมมติให้อากาศเป็นแก๊สจินตภาพ ดังนั้นจะใช้สมการสถานะของแก๊สจินตภาพ $PV = mRT$ ในการคำนวณ

$$V_B = \frac{m_B RT_B}{P_B} = \frac{5 \text{ kg} \times 0.287 \text{ kJ} / \text{kg} \cdot \text{K} \times 308 \text{ K}}{200 \text{ kPa}} = 2.21 \text{ m}^3$$

$$m_A = \frac{P_B V_B}{RT_B} = \frac{500 \text{ kPa} \times 1 \text{ m}^3}{0.287 \text{ kJ} / \text{kg} \cdot \text{K} \times 298 \text{ K}} = 5.846 \text{ kg}$$

$$V_2 = V_A + V_B = 1 + 2.21 = 3.21 \text{ m}^3$$

$$m = m_A + m_B = 5.846 + 5 = 10.846 \text{ kg}$$

$$P_2 = \frac{mRT_2}{V_2} = \frac{10.846 \text{ kg} \times 0.287 \text{ kJ} / \text{kg} \cdot \text{K} \times 293 \text{ K}}{3.21 \text{ m}^3}$$

$$P_2 = 284.1 \text{ kPa}$$

ปริมาตรและความดันสุดท้ายของอากาศภายในถัง เท่ากับ 3.21 m^3 และ 284.1 kPa ตามลำดับ

ตัวอย่างท้ายบทที่ 6 คุณสมบัติและสมการสถานะของแก๊สจินตภาพ

ตัวอย่างที่ 6.2 สารทำความเย็น R-12 ที่ความดัน 1 MPa และอุณหภูมิ 50 องศาเซลเซียส จงคำนวณหาปริมาตรจำเพาะ โดยวิธีต่อไปนี้

- ก) โดยการเปิดตารางคุณสมบัติ
- ข) ใช้สมการสถานะของแก๊สจินตภาพ
- ค) ใช้แผนภาพของการอัดตัวได้ (Generalized Compressibility Chart)

พร้อมทั้งแสดงค่าความคลาดเคลื่อนของวิธีในข้อ ข) และ ค) เมื่อเปรียบเทียบกับวิธีในข้อ ก)

วิธีทำ

- ก) โดยการเปิดตารางคุณสมบัติของสารทำความเย็น R-12

$$\left. \begin{array}{l} \text{ที่สถานะ} \\ P = 1 \text{ MPa} \\ T = 50^\circ\text{C} \end{array} \right\} v = 0.01837 \text{ m}^3 / \text{kg}$$

(ค่าที่ได้จากการเปิดตารางเป็นค่าที่ได้จากการทดลองซึ่งถือว่าเป็นค่าที่น่าเชื่อถือมากที่สุด)

- ข) ใช้สมการสถานะของแก๊สจินตภาพ $Pv = RT$

$$\left. \begin{array}{l} R_{R-12} = 0.0688 \text{ kJ} / \text{kg} \cdot \text{K} \\ T = 273 + 50^\circ\text{C} = 323 \text{ K} \\ P = 1000 \text{ kPa} \end{array} \right\} v = \frac{RT}{P}$$

$$\therefore v = \frac{0.0688 \text{ kJ} / \text{kg} \cdot \text{K} \times 323 \text{ K}}{1000 \text{ kPa}}$$

$$v = 0.02222 \text{ m}^3 / \text{kg}$$

$\epsilon_1 =$ ค่าความคลาดเคลื่อนของวิธีในข้อ ข) เมื่อเปรียบเทียบกับวิธีในข้อ ก)

$$\epsilon_1 = \frac{0.02222 - 0.01837}{0.01837} \times 100\% = 21\%$$

- ค) ใช้แผนภาพของการอัดตัวได้ (Generalized Compressibility Chart)

โดยการหาค่าแฟคเตอร์ของการอัดตัวได้ (Z) จาก Generalized Compressibility Chart เพื่อนำมาเป็นค่าแก้ไขของค่าที่ได้จากวิธีในข้อ ข)

ตัวอย่างท้ายบทที่ 6 คุณสมบัติและสมการสถานะของก๊าซจินตภาพ

$$\left. \begin{aligned} P_R = \frac{P}{P_{cr}} &= \frac{1 \text{ MPa}}{4.01 \text{ MPa}} = 0.249 \\ T_R = \frac{T}{T_{cr}} &= \frac{323 \text{ K}}{384.7 \text{ K}} = 0.84 \end{aligned} \right\} Z = 0.83 \text{ (จาก Generalized Compressibility Chart)}$$

$$v = Z \times v_{ideal} = 0.83 \times 0.02222 \text{ m}^3 / \text{kg}$$

$$v = 0.1844 \text{ m}^3 / \text{kg}$$

ε_2 = ค่าความคลาดเคลื่อนของวิธีในข้อ ค) เมื่อเปรียบเทียบกับวิธีในข้อ ก)

$$\varepsilon_2 = \frac{0.01844 - 0.01837}{0.01837} \times 100\% = 0.38\%$$