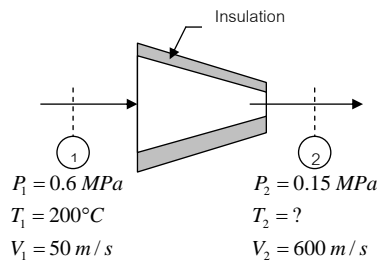


ตัวอย่างท้ายบทที่ 5

**ตัวอย่างที่ 5.1** ไอน้ำที่ความดัน 0.6 MPa , 200 °C ไหลเข้าสู่ Nozzle ที่มีการหุ้มฉนวน เป็นอย่างดีด้วยความเร็ว 50 m/s ถ้าไอน้ำที่ออกจาก Nozzle มีความดันเหลือเพียง 0.15 MPa และมีความเร็วที่ทางออกเป็น 600 m/s จงหา

- ก) อุณหภูมิสุดท้ายถ้าสถานะที่ทางออก ไอน้ำเป็น ไอตง
- ข) คุณภาพไอถ้าสถานะที่ทางออก ไอน้ำเป็น ของผสมอิ่มตัว



**วิธีทำ**

**สมมติฐาน**

- 1)  $\dot{Q} \cong 0$     2)  $\dot{W} = 0$
- 3)  $\Delta PE \cong 0$     4) SSSF process

**สมการที่ต้องใช้**

- 1) Conservation of mass;  $\dot{m}_1 = \dot{m}_2$
- 2) 1<sup>st</sup> Law; SSSF

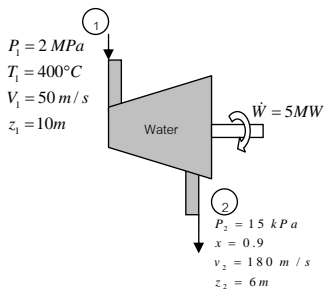
$$\dot{Q}_{CV} + E_{inflow} = \dot{W}_{CV} + E_{outflow} + \Delta E_{CV}$$

$$\therefore \dot{m}_1 \left( h + \frac{v^2}{2} + gz \right)_1 = \dot{m}_2 \left( h + \frac{v^2}{2} + gz \right)_2$$

$$h_1 + \frac{v_1^2}{2} = h_2 + \frac{v_2^2}{2}$$

$$h_2 = h_1 + \frac{v_1^2 - v_2^2}{2}$$

**ตัวอย่างที่ 5.2** กำลังงานที่ได้จากกังหันไอน้ำอะเดียแบติก มีค่าเท่ากับ 5 MW ถ้าที่ทางเข้าและทางออกของกังหันไอน้ำมีสถานะดังที่แสดงในรูปต่อไปนี้จงหา



- ก) งานต่ออิกโลกรัมที่ได้จากการที่ไอน้ำไหลผ่านกังหัน

- ข) อัตราการไหลเชิงมวลของไอน้ำ

**วิธีทำ สมมติฐาน**

- 1)  $\dot{Q} \cong 0$  (adiabatic turbine)
- 2) SSSF process

ตัวอย่างท้ายบทที่ 5

**สมการที่ต้องใช้**

- 1) Conservation of mass;  $\dot{m}_1 = \dot{m}_2$
- 2) 1<sup>st</sup> Law; SSSF

$$\dot{Q}_{CV} + E_{inflow} = \dot{W}_{CV} + E_{outflow} + \Delta E_{CV}$$

$$\therefore \dot{W}_{CV} = E_{inflow} - E_{outflow} = -(\Delta H + \Delta KE + \Delta PE) \quad \text{kJ สถานะที่ 1 :}$$

$$w = -(\Delta h + \Delta ke + \Delta pe) \quad \text{kJ / kg}$$

$$w = - \left[ (h_2 - h_1) + \frac{v_2^2 - v_1^2}{2} + g(z_2 - z_1) \right] \dots \dots \dots (1)$$

$P_1 = 2 \text{ MPa}, T_1 = 400^\circ\text{C} \rightarrow h_1 = 3247.6 \text{ kJ / kg ( ไอตง )}$

สถานะที่ 2 :  $P_2 = 15 \text{ kPa}, x = 0.9 \rightarrow$  อยู่ในสถานะเป็นของผสมอิ่มตัว

คำนวณหา  $h_2$  จากสมการ

$$h_2 = h_{f@15kPa} + x.h_{fg@15kPa}$$

$$h_2 = 225.94 + 0.9(2373.1)$$

$$h_2 = 2361.73 \text{ kJ / kg}$$

- ก) งานต่ออิกโลกรัมที่ได้จากการที่ไอน้ำไหลผ่านกังหัน แทนค่าลงในสมการที่ (1);

$$w = - \left[ (h_2 - h_1) + \frac{v_2^2 - v_1^2}{2} + g(z_2 - z_1) \right]$$

$$= - \left[ (2361.73 - 3247.6) \text{ kJ/kg} + \frac{(180 \text{ m/s})^2 - (50 \text{ m/s})^2}{2} \times \frac{1 \text{ kJ/kg}}{1000 \text{ m}^2/\text{s}^2} + 9.81 \text{ m/s}^2 (6 - 10) \text{ m} \times \frac{1 \text{ kJ/kg}}{1000 \text{ m}^2/\text{s}^2} \right]$$

$$= 870.96 \text{ kJ / kg}$$

งานที่ได้จากกังหันไอน้ำมีค่าเท่ากับ 870.96 kJ / kg

- ข) อัตราการไหลเชิงมวลของไอน้ำ

$$\dot{m} = \frac{\dot{W}}{w} = \frac{5000 \text{ kJ / s}}{870.96 \text{ kJ / kg}} = 5.74 \text{ kg / s}$$

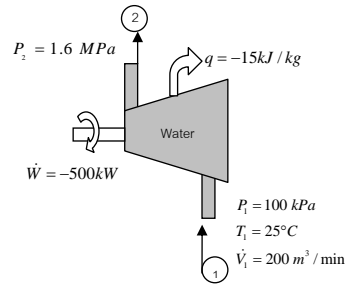
อัตราการไหลเชิงมวลของไอน้ำผ่านกังหันไอน้ำมีค่าเท่ากับ 5.74 kg / s

ตัวอย่างท้ายบทที่ 5

**ตัวอย่างที่ 5.3** อากาศถูกอัดด้วยเครื่องอัดอากาศจากความดัน 100 kPa อุณหภูมิ 25 °C ไปที่ความดัน 1.6 MPa โดยในขณะที่ผ่านมาการอัดนั้นอากาศถูกทำให้เย็นลงด้วยน้ำหล่อเย็นที่ไหลผ่านอยู่ด้านนอกของเครื่องอัดอากาศ ด้วยอัตราการถ่ายเทความร้อน 15 kJ/kg

อัตราการไหลเชิงปริมาตรของอากาศที่ทางเข้ามีค่าเท่ากับ 200 m<sup>3</sup>/min ถ้ากำลังงานที่ต้องใช้ในการอัดอากาศดังกล่าวมีค่า 500 kW จงหา

- ก) อัตราการไหลเชิงมวลของอากาศ
- ข) อุณหภูมิของอากาศที่ทางออกจากเครื่องอัดอากาศ



**วิธีทำ** สมมติฐาน

- 1)  $\Delta KE \text{ \& } \Delta PE \cong 0$
- 2) SSSF process

สถานะที่ 1; จากตารางแก๊ส  $\left. \begin{matrix} P_1 = 100 \text{ kPa} \\ T_1 = 273 + 25 = 298 \text{ K} \end{matrix} \right\} h_1 = 298.18 \text{ kJ/kg}$   
 จินตภาพของอากาศ

สมการที่ต้องใช้

1) Conservation of mass;  $\dot{m}_1 = \dot{m}_2$   
 2) 1<sup>st</sup> Law; SSSF  
 $\dot{Q}_{CV} + E_{inflow} = \dot{W}_{CV} + E_{outflow} + \Delta \dot{E}_{CV}$   
 $\therefore \dot{Q}_{CV} - \dot{W}_{CV} = E_{outflow} - E_{inflow} = (\Delta H + \Delta KE + \Delta PE) \quad \text{kJ}$   
 $q - w = (\Delta h) \quad \text{kJ/kg} \dots \dots \dots (1)$   
 $\dot{m} = \rho \dot{V}_1 = \frac{\dot{V}_1}{v}$   
 $v = \frac{RT}{P} = \frac{0.287 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \times (273 + 25) \text{ K}}{100 \text{ kPa}} = 0.856 \text{ m}^3/\text{kg}$

ก) อัตราการไหลเชิงมวล  $\dot{m} = \frac{200 \text{ m}^3/\text{min}}{0.856 \text{ m}^3/\text{kg}} \times \frac{1}{60} \text{ min/s} = 3.89 \text{ kg/s}$

อัตราการไหลเชิงมวลมีค่าเท่ากับ 3.89 kg/s

ตัวอย่างท้ายบทที่ 5

ข) อุณหภูมิของอากาศที่ทางออกจากเครื่องอัดอากาศ

จากสมการที่ 1  $q - w = (\Delta h)$   
 $h_2 = h_1 + (q - w)$   
 $h_2 = 298.18 + (-15 \text{ kJ/kg} - (-\frac{500 \text{ kW}}{3.89 \text{ kg/s}})) = 411.71 \text{ kJ/kg}$   
 $h_2 = 411.71 \text{ kJ/kg} \rightarrow T_2 \cong 410 \text{ K}$

หรือหาจาก  $q - w = (\Delta h) = C_p \Delta T = C_p (T_2 - T_1)$

$$T_2 = \left( \frac{q - w}{C_p} \right) + T_1 = \left( \frac{-15 \text{ kJ/kg} - \frac{(-500 \text{ kW})}{3.89 \text{ kg/s}}}{1.005} \right) + 298$$

$$T_2 = 411 \text{ K}$$