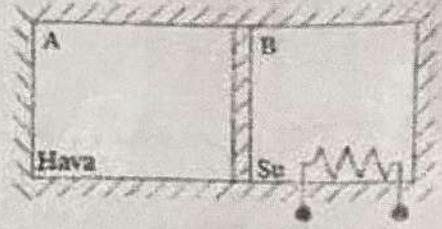


Bursa Uludağ Üniversitesi
Makine Mühendisliği Bölümü MAK2007 Termodinamik I Dersi
Final Sınavı

15.01.2024
17:00

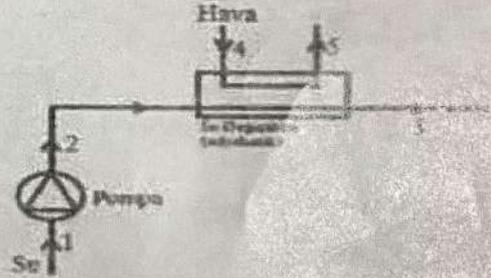
Süre: 100 dak. Sınavda kitap, ders notu vb. kullanmak serbest olup not alışverişi yasaktır.

1.(30P): 100 litre hacminde kapalı adyabatik bir silindir sürtünmesiz, sızdırmaz, ısı iletmeyen ve kalınlığı ihmal edilebilir bir pistonla iki hacme bölünmüştür. A bölümünde 70 litre hacminde 300 K sıcaklıkta hava olup izantropik olarak hal değiştirmektedir. B bölümünde ise 200 kPa basınçta 30 litre hacminde 1.5 kg su bulunmaktadır. B bölümüne basınç 10 bar oluncaya kadar elektrikle enerji verilmektedir. Çevre sıcaklığı 300 K olduğuna göre:



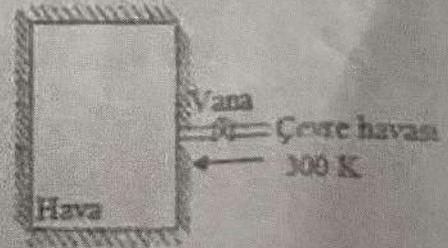
- A ve B bölümündeki hal değişimini T-S diyagramında gösteriniz. A bölümündeki kütleyi hesaplayınız.
- Her iki bölgede yapılan ısı ve iş alışverişlerini ve toplam değerlerini hesaplayınız.
- Hal değişimleri sonucu net entropi üretimini hesaplayınız.

2.(35P): İş verimi %80 olan bir pompa ile 2 kg/s debisinde 1 bar basınçta 80 °C sıcaklıkta sıvım basıncı 10 bar değerine sıkıştırıldıktan sonra sabit basınçta gövde-boru tip adyabatik ısı değiştiricisinden geçerek sıcaklığı 200 °C olmaktadır. Isı değiştiricinin gövde tarafına 300 °C sıcaklıkta giren hava 150 °C sıcaklıkta ısı değiştiricisinden çıkmaktadır. Hal değişimi sabit basınçta olup çevre sıcaklığı 300 K değerinde olduğuna göre:



- Her iki akışkan için olayı T-S diyagramında gösteriniz ve havanın debisini hesaplayınız.
- Her iki akışkan tarafından yapılan ısı ve iş alışverişlerini hesaplayınız.
- Hal değişimleri sonucu net entropi üretimini hesaplayınız.

3.(35P): 200 litre hacminde rijit bir silindir içinde 20 kPa basınçta 300 K sıcaklıkta hava bulunmaktadır. 300 K sıcaklıkta çevre havası silindir üzerinde bulunan bir vana açılarak silindir içine dolmaktadır. Silindir içindeki basınç 80 kPa olduğunda vana kapatılmaktadır. Silindir adyabatik kabul edilebilir. Buna göre:



- Silindire giren hava kütlesini hesaplayınız.
- Hal değişimi sırasında yapılan ısı ve iş alışverişini ve hal değişimi sonu sıcaklığı hesaplayınız.
- Hal değişimi sonucu net entropi üretimini hesaplayınız.

Doğarılar dıbarız

1. Sorunun cevabı :

A bölümü (bava)

1. hal $\xrightarrow{P, V, s, t}$ 2. hal
 $P_1 = 2 \text{ bar}$ $P_2 = 10 \text{ bar}$
 $V_1 = 70 \text{ litre}$ $m = s, t$
 $T_1 = 300 \text{ K}$

B bölümü (20)

1. hal $\xrightarrow{P, V, s, t}$ 2. hal
 $P_1 = 2 \text{ bar}$ $P_2 = 10 \text{ bar}$
 $V_1 = 30 \text{ litre}$ $V_2 = 100 - V_{A2} = 100 - 22.2 = 77.8 \text{ litre}$
 $m = 1.5 \text{ kg}$

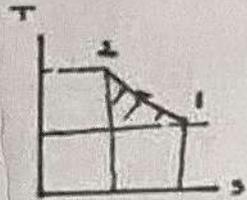
$$m_A = \frac{P_1 \cdot V_1}{R \cdot T_1} = \frac{200 \text{ kPa} \cdot 0.07 \text{ m}^3}{0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot 300 \text{ K}} = 0.1626 \text{ kg}$$

$$\frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \rightarrow \frac{T_2}{300 \text{ K}} = \left(\frac{10}{2} \right)^{\frac{1.4-1}{1.4}} \quad T_2 = 475 \text{ K}$$

$$V_2 = \frac{m \cdot R \cdot T_2}{P_2} = \frac{0.1626 \text{ kg} \cdot 0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot 475 \text{ K}}{1000 \text{ kPa}} = 0.0222 \text{ m}^3 = 22.2 \text{ litre}$$

$Q_{12} = 0$ adiabatik

$$W_{12} = \frac{P_2 \cdot V_2 - P_1 \cdot V_1}{1-n} = \frac{m \cdot R \cdot (T_2 - T_1)}{1-k} = \frac{0.1626 \text{ kg} \cdot 0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot (475 - 300)}{1-1.4} = -20.4 \text{ kJ}$$



B bölümü

$$P_1 = 200 \text{ kPa} \quad \left. \begin{array}{l} T_1 = 120.23^\circ \text{C} \\ Y_{O_2} = 0.0010608 \text{ m}^3/\text{kg} \\ Y_{N_2} = 0.9989392 \text{ m}^3/\text{kg} \end{array} \right\}$$

$$x_1 = \frac{Y_1 - Y_3}{Y_2 - Y_3} = \frac{0.02 - 0.0010608}{0.8994 - 0.0010608} = 0.0214$$

$$\left. \begin{array}{l} u_{O_2} = 504.48 \text{ kJ/kg} \\ u_{N_2} = 2525.22 \text{ kJ/kg} \end{array} \right\} \begin{array}{l} u_1 = u_3 + x \cdot (u_2 - u_3) = 504.48 + 0.0214 \cdot (2525.22 - 504.48) \\ u_1 = 547.9 \text{ kJ/kg} \end{array}$$

$$\left. \begin{array}{l} s_{O_2} = 1.5301 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \\ s_{N_2} = 7.1269 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \end{array} \right\} \begin{array}{l} s_1 = s_3 + x \cdot (s_2 - s_3) = 1.5301 + 0.0214 \cdot (7.1269 - 1.5301) \\ s_1 = 1.65 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \end{array}$$

$$P_2 = 100 \text{ kPa} \quad \left. \begin{array}{l} T_2 = 179.88^\circ \text{C} \\ Y_{O_2} = 0.0011294 \text{ m}^3/\text{kg} \\ Y_{N_2} = 0.9988706 \text{ m}^3/\text{kg} \end{array} \right\}$$

$$x_2 = \frac{0.052 - 0.0011294}{0.1943 - 0.0011294} = 0.2634$$

$$\left. \begin{array}{l} u_{O_2} = 761.48 \text{ kJ/kg} \\ u_{N_2} = 2581.9 \text{ kJ/kg} \end{array} \right\} \begin{array}{l} u_2 = u_3 + x \cdot (u_2 - u_3) = 761.48 + 0.2634 \cdot (2581.9 - 761.48) \\ u_2 = 1240.98 \text{ kJ/kg} \end{array}$$

$$\left. \begin{array}{l} s_{O_2} = 2.1382 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \\ s_{N_2} = 6.5828 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \end{array} \right\} \begin{array}{l} s_2 = s_3 + x \cdot (s_2 - s_3) = 2.1382 + 0.2634 \cdot (6.5828 - 2.1382) \\ s_2 = 3.309 \text{ kJ/kg} \cdot \text{K} \end{array}$$

$$\Sigma W = W_A + W_B = 0$$

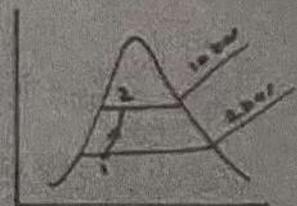
$$W_B = -W_A \rightarrow W_B = 20.4 \text{ kJ}$$

$$W_E = -1019.34 \text{ kJ}$$

$$Q_B - W_B = m_B \cdot (u_2 - u_1)$$

$$-(W_B + W_E) = 1.5 \text{ kg} \cdot (1240.98 - 547.9)$$

$$Q_B = 0$$



$$\Delta S_{net} = m_A \cdot (s_2 - s_1)_A + m_B \cdot (s_2 - s_1)_B - \frac{Q_1}{T_A} - \frac{Q_2}{T_B}$$

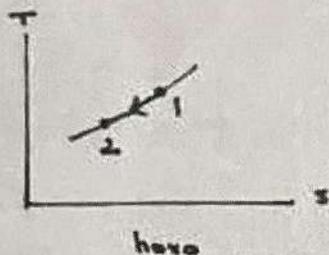
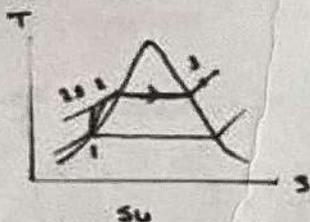
$$= 0.1626 \cdot \left(c_{pO} \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{P_2}{P_1} \right) + 1.5 \cdot (3.309 - 1.65)$$

$$= 0.1626 \cdot \left(1.0035 \ln \frac{473}{300} - 0.287 \ln \frac{1000}{200} \right) + 1.5 \cdot (3.309 - 1.65)$$

$$= 2.43 \text{ kJ/K}$$

2. Sorunun cevabı :

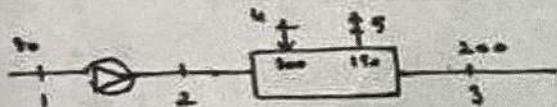
a)



b) $\gamma = 0.001025 \text{ m}^3/\text{kg}$ (1 bar, 30°C sic.)

$$W_p = -\dot{m} \cdot \gamma \cdot (P_2 - P_1) = -2 \cdot 0.001025 \cdot (1000 - 10) = -1.95 \text{ kJ/s}$$

$$W_p = \frac{W_{ps}}{\eta_p} = \frac{-1.95}{0.80} = -2.31 \text{ kW}$$



$$Q_{12} - W_{12} = \dot{m} \cdot (h_2 - h_1)$$

$$Q_{12} = \dot{m} \cdot (h_2 - h_1) + W_{12} = 2 \cdot (2826.8 - 335) - 2.31$$

$$Q_{12} = 4981.29 \text{ kW}$$

$$Q_h - W_h = \dot{m}_h \cdot (h_5 - h_4) = \dot{m}_h \cdot c_{pO} \cdot (T_5 - T_4)$$

$$Q_h = \dot{m}_h \cdot 1.0035 \cdot (150 - 300)$$

$$\dot{m}_h = 33.1 \text{ kg/s}$$

$$c) \Delta S_{net} = \sum \dot{m}_i \cdot s_i - \sum \dot{m}_j \cdot s_j - \frac{Q}{T_0}$$

$$= \dot{m}_{su} \cdot s_3 + \dot{m}_{hava} \cdot s_5 - \dot{m}_{su} \cdot s_1 - \dot{m}_{hava} \cdot s_4$$

$$= \dot{m}_{su} (s_3 - s_1) + \dot{m}_{hava} \cdot (s_5 - s_4)$$

$$= 2 \cdot (6.6922 - 1.0752) + 33.1 \cdot \left(c_{pO} \ln \frac{T_5}{T_4} - R \ln \frac{P_5}{P_4} \right)$$

$$= 2 \cdot (6.6922 - 1.0752) + 33.1 \cdot \left(1.0035 \ln \frac{423}{573} \right)$$

$$= 1.188 \text{ kW/K} > 0$$

3. Sorunun cevabı :

1. hal

$$V_1 = 0.2 \text{ m}^3$$

$$P_1 = 20 \text{ kPa}$$

$$T_1 = 300 \text{ K}$$

2. hal

$$V_2 = 0.2 \text{ m}^3$$

$$P_2 = 80 \text{ kPa}$$

$$m_1 = \frac{P_1 \cdot V_1}{R \cdot T_1} = \frac{20 \text{ kPa} \cdot 0.2 \text{ m}^3}{0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot 300 \text{ K}} = 0.0465 \text{ kg}$$

$$m_2 \cdot T_2 = \frac{P_2 \cdot V_2}{R} = \frac{80 \text{ kPa} \cdot 0.2 \text{ m}^3}{0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}}} = 55.75 \text{ kg}$$

$$Q_{12} = 0$$

$$W_{12} = 0$$

$$m_2 - m_1 = m_g - m_g$$

$$Q_{12} - W_{12} = m_2 \cdot u_2 - m_1 \cdot u_1 + m_g \cdot h_g - m_g \cdot h_g$$

$$m_2 \cdot u_2 - m_1 \cdot u_1 - (m_2 - m_1) \cdot h_g = 0$$

$$m_2 \cdot (u_2 - h_g) = m_1 \cdot (u_1 - h_g) = m_1 \cdot (c_{v0} \cdot T_1 - c_{p0} \cdot T_g)$$

$$m_2 \cdot (c_{v0} \cdot T_2 - c_{p0} \cdot T_g) = 0.0465 \cdot (0.7165 \cdot 300 - 1.0035 \cdot 300)$$

$$55.75 \cdot 0.7165 - 1.0035 \cdot 300 \cdot m_2 = -4 \text{ kJ}$$

$$m_2 = 0.146 \text{ kg}$$

$$m_g = m_2 - m_1 = 0.146 - 0.0465 = 0.0995 \text{ kg}$$

$$b) T_2 = \frac{P_2 \cdot V_2}{m_2 \cdot R} = \frac{80 \text{ kPa} \cdot 0.2 \text{ m}^3}{0.146 \text{ kg} \cdot 0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}}} = 381.84 \text{ K}$$

$$Q_{12} = 0$$

$$W_{12} = 0$$

$$c) \Delta S_{\text{net}} = m_2 \cdot s_2 - m_1 \cdot s_1 + m_g \cdot h_g - m_g \cdot s_g - \frac{Q_{12}}{T_0}$$

$$= m_2 \cdot (s_2 - s_g) - m_1 \cdot (s_1 - s_g)$$

$$= 0.146 \cdot \left(c_{p0} \cdot \ln \frac{T_2}{T_g} - R \cdot \ln \frac{P_2}{P_g} \right) - 0.0465 \cdot \left(c_{p0} \cdot \ln \frac{T_1}{T_g} - R \cdot \ln \frac{P_1}{P_g} \right)$$

$$= 0.146 \cdot \left(1.0035 \cdot \ln \frac{381.84}{300} - 0.287 \cdot \ln \frac{80}{100} \right)$$

$$- 0.0465 \cdot \left(-0.287 \cdot \ln \frac{20}{100} \right) = 0.0232 \text{ kJ/K}$$