

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

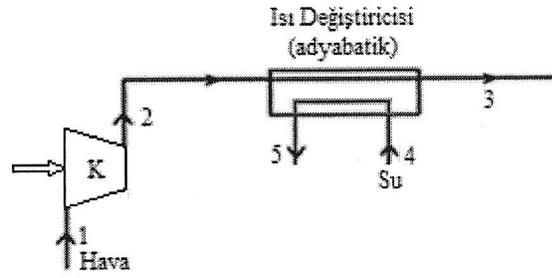
17.01.2025

Süre: 90 dak. Sınavda kitap, ders notu vb. kullanmak serbest olup not alışverişi yasaktır. 14:00

1.(30P): Bir piston silindir sisteminde başlangıçta 1 bar basınçta 300 K sıcaklıkta 1 kg hava bulunmaktadır. Hava önce sabit hacimde 8000 K sıcaklıkta bir kaynakla enerji alışverişi yaparak 20 bar basınca gelmekte daha sonra aynı kaynakla enerji alışverişi yaparak sabit sıcaklıkta 1 basınca genişlemektedir. Daha sonra 300 K sıcaklıkta çevre ile ısı ve iş alışverişi yaparak başlangıç şartlarına dönerek çevrim tamamlanmaktadır. Buna göre;

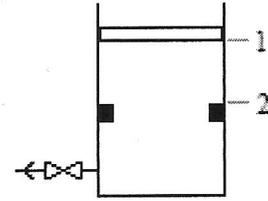
- Olayı T-s ve P-v diyagramlarında gösteriniz,
- Çevrim sırasında yapılan ısı ve iş alışverişlerini hesaplayınız,
- Net entropi değişimini hesaplayınız,
- Çevrimin ısıl verimini hesaplayınız.

2.(35P): Bir kompresörde hava 300 K sıcaklık ve 1 bar basınçtan 30 bar basınca sıkıştırılmaktadır. Kompresörün izantropik verimi 0.80 alınabilir. Kompresörden çıkan hava bir ısı değiştiricisinden geçerek 100 °C sıcaklığa düşürülmekte olup bu sırada ortaya çıkan enerji ile 50 bar basınçta 20 °C sıcaklıktaki su 120 °C sıcaklığa ısıtılmaktadır. Havanın debisi 3 kg/s ve çevre sıcaklığı 300 K olduğuna göre;



- Olayı T-s ve P-v diyagramlarında gösteriniz,
- Olay sırasında yapılan ısı ve iş alışverişlerini hesaplayınız,
- Net entropi değişimini hesaplayınız.

3.(35P): Bir piston silindir sisteminde piston başlangıçta 300 K sıcaklıkta 2 bar basınçta 0,60 m³ hacimde hava bulunmaktadır. Hava çevre ile enerji alışverişi yaparak önce sabit basınçta durduruculara kadar gelmekte daha sonra sabit hacimde hal değişimine devam etmektedir. Piston durduruculara geldiğinde hacim 0,30 m³ olmaktadır. Hal değişimi sırasında silindirin altında bir boru ile hava çevreye atılmaktadır. Boru üzerinde bulunan kısılma vanası piston hareket ettiğinde açılmakta basınç 1 bar olduğunda kapanmaktadır. Vana çıkış basıncı 1 bar ve çevre sıcaklığı 280 K olduğuna göre;



- Olayı T-s ve P-v diyagramlarında gösteriniz,
- Olay sırasında yapılan ısı ve iş alışverişlerini hesaplayınız,
- Net entropi değişimini hesaplayınız..

Başarılar dileriz.

Prof. Dr. A. AVCI, Prof. Dr. E. PULAT,
Prof. Dr. N. YAMANKARADENİZ, Dr. Öğr. Üyesi A.S. CANBOLAT.

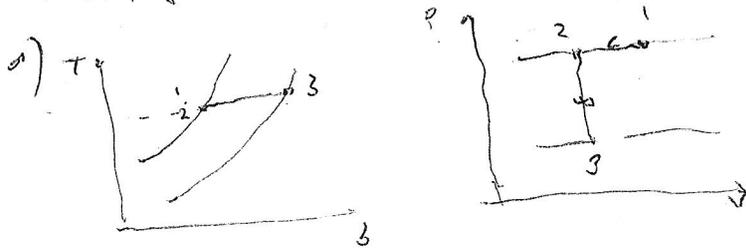
S-1

Bir piston silindirik sisteminde piston hareketiyle bir dozunda bulunan gazın belirli bir hacimdeki sıcaklığı sabit tutulmuş halde değişimi olmaktadır. Gazın başlangıçta hacmi $0,60 \text{ m}^3$, basıncı 2 bar sıcaklığı 300 K dir. Durdurulurken hacim $0,30 \text{ m}^3$ bir halde durur. Sabit sıcaklık gerçekleşmektedir. Hal değişimi sırasında vana açılarak bir miktar kitle dışarı atılmaktadır. Hal değişimi sonunda vana kapanmaktadır. Sıcaklık ise 280 K olduğuna göre;

- olayın P-s, P-v diy. Çizimini.
- Yapılan iş ve iç enerjinin hesaplanması.
- Entropi değişimini hesaplayınız.

1. Vana açıldı 3. h

E-1



b) $m_2 - m_1 = -m_{g1} \Rightarrow m_{g1} = m_1 - m_2 = 0,70 \text{ kg}$
 $m_3 - m_2 = -m_{g2} \Rightarrow m_{g2} = m_2 - m_3 = 0,35 \text{ kg}$

$m_1 = \frac{P_1 V_1}{R T_1} = 1,4 \text{ kg}$
 $m_2 = \frac{P_2 V_2}{R T_2} = 0,70 \text{ kg}$
 $m_3 = \frac{P_3 V_3}{R T_3} = 0,35 \text{ kg}$

$W_{12} = P_1 (V_2 - V_1) \quad P = \text{sab}$
 $W_{12} = 200 (0,30 - 0,60) = -60 \text{ kJ}$

$W_{23} = 0 \quad V = \text{is}$

$Q_{12} = W_{12} = m_2 u_2 - m_1 u_1 + m_{g1} h_1 = m_2 (u_2 - u_1) - m_1 (u_1 - h_1)$

$Q_{12} = m_2 T_2 (c_{v0} - c_{p0}) - m_1 T_1 (c_{v0} - c_{p0}) + W_{12}$
 $Q_{12} = -60 - (+120) = -60 = 0$

$Q_{23} = W_{23} = m_3 u_3 - m_2 u_2 + m_{g2} h_2$

$Q_{23} = m_3 (u_3 - h_2) - m_2 (u_2 - h_2) + W_{23}$

$Q_{23} = -30 + 60 = 30 \text{ kJ}$

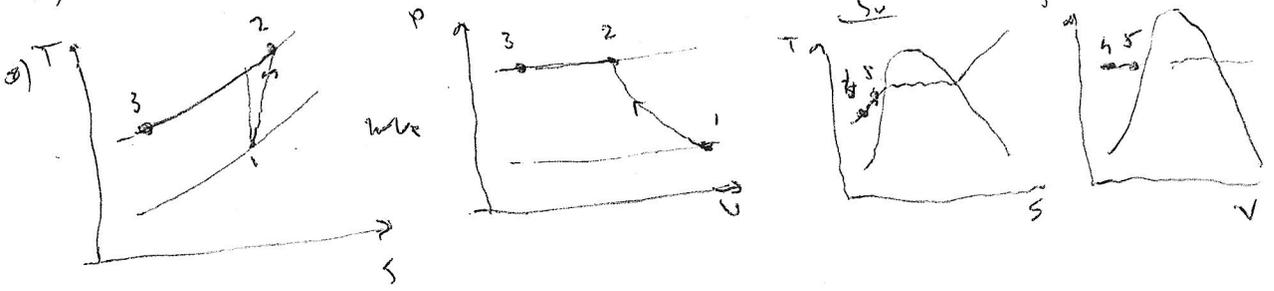
c) $\Delta S_{\text{enf}} = m_3 s_3 - m_1 s_1 + m_{g1} s_1 - \frac{Q_{12}}{T_0}$
 $= m_3 (s_3 - s_1) - m_1 (s_1 - s_1) - \frac{Q_{12}}{T_0}$
 $= 0,35 \left[c_{p0} \ln \frac{T_3}{T_1} - R \ln \frac{P_3}{P_1} \right] - 0 \left[c_{p0} \ln \frac{T_1}{T_1} - R \ln \frac{P_1}{P_1} \right] - \frac{Q_{12}}{T_0}$
 $\Delta S_{\text{enf}} = 0,171 \text{ kJ/K}$

S2. Bir kompresörde hava 300 K sıcaklıkta her basımda 30 bar basınca sıkıştırılmaktadır. Her aşamada 0,80 olan kompresörün sıkma oranı hava bir su değirtirici girişten geçerek 100 C sıcaklığa soğutulmaktadır. Bu sırada su 100 değirtiricisinde 20 C den 120 C sıcaklığa ısıtılmaktadır. Hava debisi 3 kg/s olarak

görevi: 300 K olmasına göre?

- a) Elazlı T-s, P-v diy. Plotları
- b) Yapılan iş ve ısı değişimini hesap. su debisini bulunuz. ısı 0 cümme bu
- c) net entropi değişimini hesaplayınız.

C.2



b) Komp. $\dot{Q}_{12} = 0$ $\dot{Q}_{23} = 0$ $\dot{Q}_{34} = 0$ $\dot{m} = 3 \text{ kg/s}$ $\eta_c = 0,80$
 Hava, $R_{12} = 0$ $\dot{Q}_{12} = 0$ $\dot{Q}_{23} = 0$ $\dot{Q}_{34} = 0$
 $T_1 = 300 \text{ K}$ $T_2 = ?$ $T_3 = 373 \text{ K}$ $T_4 = 120 \text{ C}$
 $P_1 = 1 \text{ bar}$ $P_2 = 30 \text{ bar}$
 $\frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} = \left(\frac{30}{1}\right)^{\frac{1,4-1}{1,4}} \rightarrow T_2 = 797 \text{ K}$
 $\eta_c = \frac{T_1 - T_2}{T_1 - T_3} = 0,80 \rightarrow T_2 = 916 \text{ K}$

$\dot{Q}_{12} = \dot{W}_{12} = \dot{m} (h_2 - h_1)$
 $\dot{W}_k = \dot{W}_{12} = \dot{m} c_{p0} (T_1 - T_2) = 3 \cdot 1,0 (300 - 916) = 1848 \text{ kW}$

ID Hava $\dot{Q}_{10} = 0$ $\dot{Q}_{20} = 0$ $\dot{Q}_{30} = 0$ $\dot{W}_{10} = 0$
 $T_2 = 916 \text{ K}$ $T_4 = 120 \text{ C}$
 $T_3 = 373 \text{ K}$ $T_5 = 120 \text{ C}$

$\sum \dot{m} h_{in} = \sum \dot{m} h_{out}$
 $\dot{Q}_{10} = \dot{m}_{in} (h_2 - h_3) = \dot{m}_{in} c_{p0} (T_2 - T_3)$
 $= \dot{m}_{in} c_{p0} (T_2 - T_3) = \dot{m}_{in} c_{p0} (T_5 - T_4)$
 $\dot{Q}_{10} = 3 \cdot 1,0 (916 - 373) = 1629 \text{ kW}$
 $\dot{m}_{in} = \frac{\dot{Q}_{10}}{c_{p0} (T_5 - T_4)} = \frac{1629}{4,2 (120 - 20)} = 3,88 \text{ kg/s}$

20 C
 $S_4 = 0,2935$
 $S_5 = 1,5236$

c) $\Delta S_{net} = \Delta S_{net, kom} + \Delta S_{net, ID}$
 $= \dot{m}_2 (s_2 - s_1) - \frac{\dot{Q}_{12}}{T_1} + \dot{m}_3 (s_3 - s_2) + \dot{m}_4 (s_4 - s_3) - \frac{\dot{Q}_{23}}{T_3}$
 $= \dot{m} \left[c_{p0} \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{P_2}{P_1} \right] + \dot{m} \left[c_{p0} \ln \frac{T_3}{T_2} - R \ln \frac{P_3}{P_2} \right] + \dot{m}_{in} (s_5 - s_4)$
 $= 3 \left[1,0 \ln \frac{916}{300} - 0,287 \ln \frac{30}{1} \right] + 3 \left[1,0 \ln \frac{373}{916} - 0,287 \ln \frac{30}{1} \right] + 3,88 [1,5236 - 0,2935]$
 $\Delta S_{net} = 0,42 + 2,70 + 4,77 = 2,49 \text{ kW/K}$

