

Løsning øving 6.

Oppgave 1.

a) Som for ports plugg kommer energien $H_1 = U_1 + p_1 V_1$ strømmende inn med gassen mens energien $H_2 = U_2 + p_2 V_2$ strømmes ut. I tillegg strømmer energien Φ inn i gassen mens den befinner seg i systemet og arbeidet W blir avlevert. Energi balansen blir følgende

$$H_1 + \Phi = H_2 + W$$

b) For ideell gass er enthalpien (n mol)

$$H = n C_p T = \alpha n R T$$

Likningen funnet under pkt. a) gir da følgende

$$\Phi - W = H_2 - H_1 = \alpha n R (T_2 - T_1)$$

c) De n mol med ideell gass har entropien S_1 før og entropien S_2 etter å ha gått gjennom systemet. Samtidig er entropi-mengden Φ/T_1 tatt fra omgivelsene, siden total entropi ikke kan minke må vi da ha

$$S_2 \geq S_1 + \Phi/T_1$$

$$\Phi \leq T_1 (S_2 - S_1)$$

For ideell gass er $pV = nRT$, $C_p = C_v + R = \alpha R$

$$S = n C_v \ln T + n R \ln V = n R (\alpha \ln T - \ln p) + \text{konst}$$

$$\Phi \leq n R T_1 \left[\alpha \ln \frac{T_2}{T_1} - \ln \frac{p_2}{p_1} \right] = n R T_1 \ln \left[\left(\frac{T_2}{T_1} \right)^\alpha \frac{p_1}{p_2} \right]$$

d) Ved å sette inn resultatet for Φ fra pkt c) inn i uttrykket funnet under pkt. b) finner en når $W = 0$

$$\alpha n R (T_2 - T_1) \leq n R T_1 \ln \left[\left(\frac{T_2}{T_1} \right)^\alpha \frac{p_1}{p_2} \right]$$

$$\alpha \left(\frac{T_2}{T_1} - 1 \right) \leq \ln \left(\frac{T_2}{T_1} \right)^\alpha \frac{p_1}{p_2}$$

$$\exp \left[\alpha \left(\frac{T_2}{T_1} - 1 \right) \right] \leq \left(\frac{T_2}{T_1} \right)^\alpha \frac{p_1}{p_2}$$

$$p_1 \geq p_2 \left[\frac{T_1}{T_2} \exp \left(\frac{T_2}{T_1} - 1 \right) \right]^\alpha \quad \left(> p_2 \text{ når } T_2 = (1+x)T_1 \neq T_1 \right)$$

e) I systemet (maskineriet) kan gassen først ekspandere (evt. komprimeres) isotermt til et passende volum V_3 mens varmemengden Φ blir absorbert. Deretter blir gassen komprimert (evt. ekspandert) adiabatisk slik at trykk p_2 og temperatur T_2 blir resultatet. Arbeidet som kommer ut av dette, er det samme som differensen i arbeid $p_2 V_2 - p_1 V_1 = n R (T_2 - T_1)$ som kreves for strømming ut og inn av systemet. Dermed blir netto utført arbeid $W = 0$.

[La V_3 være volum etter den isoterme ekspansjonen. Isotermt arbeid blir da $W_i = \int p dV = n R \ln(V_3/V_1) = n R \ln(p_1/p_3) = n R \ln[(p_1/p_2)(T_1/T_2)^\alpha]$ når $p_1 V_1 = p_3 V_3$ ($T_3 = T_1$) og adiabatlikningen $p_3/T_1^\alpha = p_2/T_2^\alpha$ benyttes (fra $T_1 V_3^{\gamma-1} = T_2 V_2^{\gamma-1}$ og $V = n R T / p$, $\alpha = \gamma/(\gamma-1)$). Adiabatsk arbeid blir ($\Phi = 0$) $W_a = -dU = -C_v(T_2 - T_1) = -(\alpha-1)n R (T_2 - T_1)$. $W = 0$ betyr så $W_i + W_a = p_2 V_2 - p_1 V_1$]

3

Oppgave 2.

Blandingsentropien er gitt ved
 $\Delta S_{mix} = -k \sum_i N_i \ln x_i = -k (N_o \ln x_o + N_n \ln x_n)$.
 der N_o og N_n er henholdsvis antall molekyler oksygen og nitrogen. De tilsvarende volumer for blanding er henholdsvis V_o og V_n . For ideell gass har vi da

$$pV_o = N_o kT, \quad pV_n = N_n kT, \quad pV = NkT$$

der $V = V_o + V_n = 5 \text{ dm}^3$ og $N = N_o + N_n$.

Dette gir så
 $x_o = N_o/N = V_o/V = 0,2$ og $x_n = N_n/N = V_n/V = 0,8$.
 slik at blandingsentropien blir $(kN_i = \frac{pV_i}{T} = \frac{pV}{T} x_i \quad (i=o,n))$

$$\Delta S_{mix} = -\frac{pV}{T} (x_o \ln x_o + x_n \ln x_n) =$$

$$\frac{-1,013 \cdot 10^5 \text{ Pa} \cdot 5 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3}{293 \text{ K}} (0,2 \ln 0,2 + 0,8 \ln 0,8) = \underline{\underline{0,865 \text{ J/K}}}$$

Ved blanding kan det tas ut et reversibelt arbeid
 $W = T_0 \Delta S_{mix} - \Delta U - p_0 \Delta V = T \Delta S_{mix}$ (exergi med $\Delta U = 0, \Delta V = 0$). Minste arbeid for å skille gassene er det samme slik at dette blir

$$W = T \Delta S_{mix} = 293 \text{ K} \cdot 0,865 \text{ J/K} = \underline{\underline{253 \text{ J}}}$$

Augitt varme kommer fra tilført varme.
 Da $\Delta U = 0$ med $T = \text{konst.}$ for ideell gass blir

$$\text{dette} \quad -Q = W = \underline{\underline{253 \text{ J}}}$$

[W er det samme som arbeidet med å komprimere O_2 isotermt fra 5 dm^3 til 1 dm^3 og N_2 fra 5 dm^3 til 4 dm^3 .]

4

Oppgave 3.

Den lineære utvidelseskoeffisienten er gitt ved

$$\alpha_L = \frac{1}{L} \left(\frac{\partial L}{\partial T} \right)_p \approx \frac{1}{L} \left(\frac{\Delta L}{\Delta T} \right)_p$$

Endring av lengden blir følgelig

$$\Delta L = \alpha_L \Delta T \cdot L = 1,2 \cdot 10^{-5} \text{ K}^{-1} \cdot (50 - (-30)) \text{ K} \cdot 1,2 \text{ m}$$

$$= \underline{\underline{1,152 \cdot 10^{-2} \text{ m}}} = \underline{\underline{11,5 \text{ mm}}}$$

Youngs modulus er gitt ved

$$Y = \frac{F}{A} \frac{L}{\Delta L}$$

lengdeendringen ΔL skal kompensere lengdeendringen fra temperaturendringen.

Endring av spenning blir følgelig

$$\sigma = \frac{F}{A} = Y \frac{\Delta L}{L} = Y \alpha_L \Delta T =$$

$$20 \cdot 10^{10} \text{ Pa} \cdot 1,2 \cdot 10^{-5} \text{ K}^{-1} \cdot 30 \text{ K} = \underline{\underline{7,2 \cdot 10^7 \text{ Pa}}} = \underline{\underline{710 \text{ atm}}}$$