

Forslag til løsning.

①

Oppgave 1

a) Differensiering av indre energi gir

$$dU = C_v dT + \frac{a}{V^2} dV$$

som innsatt i den termodynamiske identitet gir

$$\begin{aligned} Tds &= dU + pdV = C_v dT + \frac{a}{V^2} dV + \left(\frac{RT}{V-b} - \frac{a}{V^2} \right) dV \\ &= C_v dT + RT \frac{dV}{V-b} \end{aligned}$$

$$ds = C_v \frac{dT}{T} + R \frac{dV}{V-b}$$

Integrert gir dette

$$S = \underline{C_v \ln T + R \ln(V-b) + \text{konst.}}$$

Dvs. $A = C_v$, $B = R$ og $V_0 = b$.

b) Arbeidet langs isoterme er

$$W_1 = \int_{V_1}^{V_2} p dV = \int_{V_1}^{V_2} \left(\frac{RT_1}{V-b} - \frac{a}{V^2} \right) dV$$

$$= \int_{V_1}^{V_2} \left(RT_1 \ln(V-b) + \frac{a}{V} \right) dV = \underline{\underline{RT_1 \ln \left(\frac{V_2-b}{V_1-b} \right) + a \left(\frac{1}{V_2} - \frac{1}{V_1} \right)}}$$

Langs adiabaten er entropien uendret
($Tds = dq = 0$ for reversibel prosess). Følgelig

(2)

$$C_v \ln T_1 + R \ln(V_1 - b) = C_v \ln T_2 + R \ln(V_2 - b)$$

$$\begin{aligned} \ln T_2 &= \ln T_1 + \frac{R}{C_v} [\ln(V_1 - b) - \ln(V_2 - b)] \\ &= \ln T_1 + \ln \left(\frac{V_1 - b}{V_2 - b} \right)^{R/C_v} \end{aligned}$$

$$T_2 = \underline{\underline{T_1 \left(\frac{V_1 - b}{V_2 - b} \right)^{R/C_v}}}$$

Arbeidet langs adiabatene tas fra indre energi da tilført varme er lik null, dvs. $0 = \dot{Q} = \dot{U} + \dot{W}$.
Utført arbeid er følgelig

$$W_2 = -\Delta U = -(U_2 - U_1) = \underline{\underline{C_v(T_1 - T_2) - a\left(\frac{1}{V_1} - \frac{1}{V_2}\right)}}$$

c/ Energibevarelse krever at tilført varme Q_2 pluss varme Q_1 fra kjøleskapet må være lik avgitt varme.

$$Q_1 + Q_2 = Q_0$$

Reversibel prosess gir best effektivitet og minst Q_2 . Da er entropien uendret. Med $dQ = Tds$ finner en de

$$\frac{Q_1}{T_1} + \frac{Q_2}{T_2} = \frac{Q_0}{T_0} = \frac{Q_1 + Q_2}{T_0}$$

$$Q_1 \left(\frac{1}{T_1} - \frac{1}{T_0} \right) = Q_2 \left(\frac{1}{T_0} - \frac{1}{T_2} \right)$$

$$Q_2 = Q_1 \frac{T_2 (T_0 - T_1)}{T_1 (T_2 - T_0)} = 2,5 \text{ kJ} \cdot \frac{353(30-2)}{275(80-30)} = \underline{\underline{1,80 \text{ kJ}}}$$

Oppgave 2

3

a) Etter Boltzmanns prinsipp er entropien

$$S = k \ln W$$

der W er antall mikrotilstander. Ved blanding øker W da nye konfigurasjoner dannes ved at ulike partikler bytter plass. Med N_i partikler av komponent i kan partiklene byttes om på

$$W = \frac{N!}{\prod_{i=1}^c N_i!} \quad (N = \sum_{i=1}^c N_i)$$

ulike måter. Disse ulike konfigurasjonene gir blandingsentropien

$$\Delta S_{\text{mix}} = k \ln W = k \left[\ln(N!) - \sum_{i=1}^c \ln(N_i!) \right].$$

Bruk av oppgitt formel gir så

$$\ln N! = N \ln N - N + \ln \sqrt{2\pi N} \xrightarrow{N \rightarrow \infty} N \ln N - N$$

(da $\frac{1}{N} \ln \sqrt{2\pi N} \rightarrow 0$ når $N \rightarrow \infty$)

Med $N = \sum_{i=1}^c N_i$ gir så dette

$$\begin{aligned} \Delta S_{\text{mix}} &= k \left[N \ln N - \sum_{i=1}^c N_i \ln N_i \right] = -k N_i \ln \left(\frac{N_i}{N} \right) \\ &= -k \sum_{i=1}^c N_A n_i \ln \left(\frac{N_A n_i}{N_A n} \right) = \underline{\underline{-R \sum_{i=1}^c n_i \ln \left(\frac{n_i}{n} \right)}}. \end{aligned}$$

der N_A er Avogadros tall ($R = N_A k$, $n_i = \frac{N_i}{N_A}$).

b) Med $dQ = TdS = dH - Vdp$ har en for (4)
de spesifikke varmer

$$C_p = \left(\frac{dQ}{dT} \right)_p = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_p$$

$$C_v = \left(\frac{dQ}{dT} \right)_v = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_p + \left(\frac{\partial H}{\partial p} \right)_T \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v - V \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v$$

der en har benyttet

$$dH = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_p dT + \left(\frac{\partial H}{\partial p} \right)_T dp$$

$$\left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_v = \left(\frac{\partial H}{\partial T} \right)_p + \left(\frac{\partial H}{\partial p} \right)_T \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v$$

Ved å benytte den gitte relasjonen blir differensen

$$C_p - C_v = - \left[\left(\frac{\partial H}{\partial p} \right)_T - V \right] \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v = \underline{\underline{T \left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_p}}$$

Fra oppgitt relasjon har en så $\left(\left(\frac{\partial z}{\partial x} \right)_y = \left(\frac{\partial x}{\partial z} \right)_y^{-1} \right)$

$$\left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v \left(\frac{\partial V}{\partial p} \right)_T \left(\frac{\partial T}{\partial V} \right)_p = -1$$

$$\left(\frac{\partial p}{\partial T} \right)_v = - \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_p \left(\frac{\partial V}{\partial p} \right)_T^{-1}$$

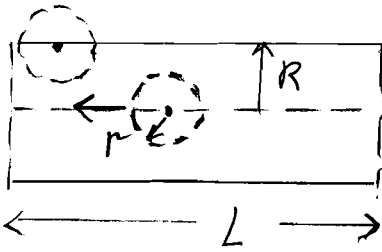
Innsatt gir dette

$$C_p - C_v = -T \left(\frac{\partial V}{\partial p} \right)_T^{-1} \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_p^2 = TV \frac{\alpha^2}{\kappa} =$$

$$298 \text{ K} \cdot 2 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3 \frac{(48,5 \cdot 10^{-6} \text{ K}^{-1})^2}{7,7 \cdot 10^{-12} (\text{N/m}^2)^{-1}} = \underline{\underline{182 \text{ J/K}}}$$

Oppgave 3.

a)



En partikkel som beveger seg vil kollidere med partikler som ligger

innenfor en radius $R = 2r$ når den selv beveger seg langs sylinderaksen. Volum av sylinder med radius R og lengde L blir så

$$V_s = \pi R^2 L = 4\pi r^2 L$$

Med tetthet N/V blir antall partikler innenfor denne

$$N_s = \frac{N}{V} V_s = \frac{N}{V} 4\pi r^2 L$$

Middlere fri veilengde blir dermed

$$\lambda = \frac{L}{N_s} = \frac{V}{4\pi r^2 N}$$

Med $N = n \cdot N_A$ finner en så

$$\lambda = \frac{V}{4\pi r^2 n N_A} = \frac{3,0 \text{ m}^3}{4\pi \cdot (0,15 \cdot 10^{-9})^2 \text{ m}^2 \cdot 2,0 \cdot 6,02 \cdot 10^{23}} = \underline{\underline{8,8 \cdot 10^{-6} \text{ m}}}$$

b) Arealet på endeflatene av sylinderen (ring av bredde b) $A = 2\pi R b$

Med varmestromtetthet $j_x = -k \frac{\partial T}{\partial x} \rightarrow j = -k \frac{T_1 - T_2}{L}$,
blir varmestrommen langs sylinderen

⑥

$$\dot{Q} = jA = k \frac{T - T_0}{L} A = \frac{2\pi Rb k (T - T_0)}{L}$$

$$= \frac{2\pi \cdot 1,8 \cdot 10^{-2} \text{ m} \cdot 0,50 \cdot 10^{-3} \text{ m}}{4,0 \cdot 10^{-2} \text{ m}} \cdot 46 \frac{\text{W}}{\text{m} \cdot \text{K}} \cdot 50 \text{ K} = \underline{\underline{3,25 \text{ W}}}$$

c) Energien (eller varmemængden) i gæst inde af termosen er $U = C\Delta T + \text{konst}$ slikt at

$$\dot{Q} = - \frac{dU}{dt} = - C \dot{\Delta T}$$

Dette gir differensialligningen

$$\underline{\underline{C \Delta \dot{T} = - \frac{2\pi Rb k}{L} \Delta T}}$$

Med $\Delta T = A \exp(-\alpha t)$ bliver $\Delta \dot{T} = -\alpha \Delta T$.

Ved indsetting bliver følgende

$$C\alpha = \frac{2\pi Rb k}{L}$$

$$\alpha = \underline{\underline{\frac{2\pi Rb k}{LC}}}$$

Temperaturen er reduceret til halvdelen af sin startværdi når

$$e^{-\alpha \tau} = \frac{1}{2}$$

$$-\alpha \tau = \ln \frac{1}{2} = -\ln 2$$

$$\tau = \frac{\ln 2}{\alpha} = \frac{(\ln 2) LC}{2\pi Rb k} = \frac{\ln 2 \cdot 4 \cdot 10^{-2} \text{ m} \cdot 2,9 \text{ kJ}}{2\pi \cdot 1,8 \cdot 10^{-2} \text{ m} \cdot 0,5 \cdot 10^{-3} \text{ m} \cdot 46 \frac{\text{W}}{\text{m} \cdot \text{K}}}$$

$$= \underline{\underline{3,1 \cdot 10^4 \text{ s}}} = \underline{\underline{8,6 \text{ timer}}}$$