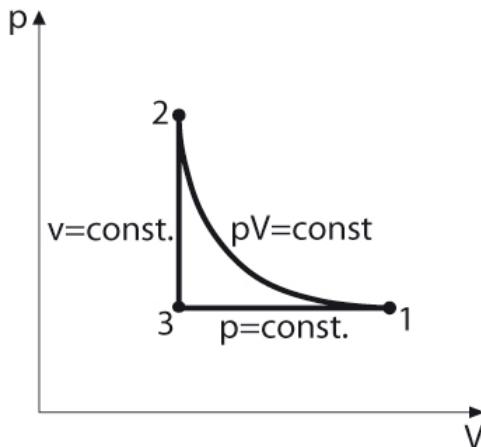


Thermodynamik I, So10

Musterlösung

Aufgabe 1

a) p-V Diagram:



b) Teilprozesse:

$1 \rightarrow 2$: polytrop mit $n=1$: $pV=const$

$$W_{12} = p_1 V_1 \ln\left(\frac{p_1}{p_2}\right) = 10^5 \text{ Pa} \cdot 3.5 \text{ m}^3 \ln\left(\frac{10^5 \text{ Pa}}{2.08 \cdot 10^5 \text{ Pa}}\right) = -256.33 \text{ kJ}$$

$$Q_{12} = U_2 - U_1 + W_{12} = 700 \text{ kJ} - 441 \text{ kJ} - 265.33 \text{ kJ} = 2.67 \text{ kJ}$$

$2 \rightarrow 3$: isochor: $V_2 = V_3 = 1.68 \text{ m}^3$

$$W_{23} = 0$$

$$U_3 = Q_{23} + U_2 = -180 \text{ kJ} + 700 \text{ kJ} = 520 \text{ kJ}$$

$3 \rightarrow 1$: isobar: $p_3 = p_1 = 1 \text{ bar}$

$$W_{31} = p_3 (V_1 - V_3) = 10^5 \text{ Pa} (3.5 - 1.68) \text{ m}^3 = 181.73 \text{ kJ}$$

$$Q_{31} = U_1 - U_3 + W_{31} = 441 \text{ kJ} - 520 \text{ kJ} + 181.73 \text{ kJ} = 102.73 \text{ kJ}$$

c) Es handelt sich um eine Wärmepumpe oder Kältemaschine da die Arbeit des Kreisprozesses negativ ist:

$$W_{KP} = \sum_i W_i = -74.6 \text{ kJ} < 0$$

d) Falls es sich um eine Kältemaschine handelt:

$$\epsilon_K = \frac{Q_{zu}}{-W_{KP}} = \frac{Q_{12} + Q_{31}}{-W_{KP}} = \frac{105.4 \text{ kJ}}{74.6 \text{ kJ}} = 1.41$$

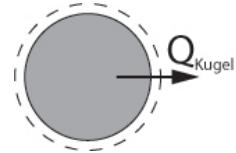
Falls es sich um eine Wärmepumpe handelt:

$$\varepsilon_w = \frac{Q_{ab}}{-W_{KP}} = \frac{|Q_{23}|}{-W_{KP}} = \frac{180kJ}{74.6kJ} = 2.41 = \varepsilon_k + 1$$

Aufgabe 2

- a) Kontrollvolumen für eine Kugel als geschlossenes System:

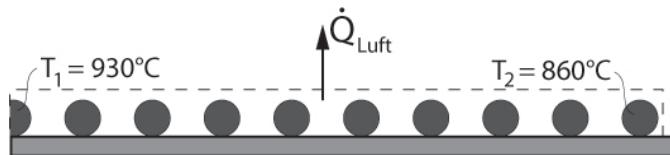
$$\Delta E_{Kugel} = \Delta U_{Kugel} = Q_{Kugel} - W_{Kugel}$$



$$\begin{aligned} Q_{Kugel} &= \rho V [u(T_2) - u(T_1)] = \rho \frac{4}{3} \pi \left(\frac{D}{2} \right)^3 \int_{T_1}^{T_2} c dT = \rho \frac{\pi}{6} D^3 c (T_2 - T_1) \\ &= 8085 \frac{kg}{m^3} \frac{\pi}{6} (1.1 \cdot 10^{-2})^3 \frac{m^3}{Kugel} 480 \frac{J}{kgK} (1133 - 1203) K = -189.32 \frac{J}{Kugel} \end{aligned}$$

$$\text{Und } \dot{Q}_{Luft} = Q_{Kugel} \dot{n} = -189.32 \frac{J}{Kugel} 20 \frac{Kugel}{s} = -3.786 kW$$

Oder Kontrollvolumen für ein stationäres, offenes System:



$$\frac{dE}{dt} = 0 = \dot{Q}_{Luft} - \dot{W} + \dot{m}_{Kugel} (h_1 - h_2)$$

$$\Rightarrow \dot{Q}_{Luft} = \dot{m} [h(T_2) - h(T_1)] = \rho \frac{\pi}{6} D^3 \dot{n} \int_{T_1}^{T_2} c dT = \rho \frac{\pi}{6} D^3 \dot{n} c (T_2 - T_1) = -3.786 kW$$

- b) Entropieerzeugungsrate:

Geschlossenes System:

$$\begin{aligned} S_{erz, Kugel, Luft} &= S_{2, Kugel} - S_{1, Kugel} - \int_{T_1}^{T_2} \frac{\delta Q_{Kugel}}{T_\infty} = m_{Kugel} \int_{T_1}^{T_2} \frac{c}{T} dT - \frac{Q_{Kugel}}{T_\infty} = \rho \frac{\pi}{6} D^3 c \ln \left(\frac{T_2}{T_1} \right) - \frac{Q_{Kugel}}{T_\infty} \\ &= 8085 \frac{kg}{m^3} \frac{\pi}{6} (1.1 \cdot 10^{-2})^3 480 \frac{J}{kgK} \frac{m^3}{Kugel} \ln \left(\frac{1133K}{1203K} \right) - \frac{-189.32}{303K} \frac{J}{Kugel} \\ &= 0.463 \frac{J}{K \cdot Kugel} \end{aligned}$$

$$\text{Und } \dot{S}_{erz, Luft} = S_{erz, Kugel, Luft} \dot{n} = 0.463 \frac{J}{K \cdot Kugel} 20 \frac{Kugel}{s} = 9.25 \frac{W}{K}$$

Offenes System analog zu \dot{Q}_{Luft}

c) Wassermenge \dot{m}_w , die zum Abschrecken einer Kugel benötigt wird:

(Tab A-2 und A-3)

$$\begin{aligned} \dot{Q}_{Abschr.} - \dot{W}_{23, Kugeln} &= \rho V_{Kugel} \dot{n} (h_3 - h_2) \\ &= \rho \frac{\pi}{6} D^3 \dot{n} c (T_3 - T_2) = 8085 \frac{kg}{m^3} \frac{\pi}{6} (1.1 \cdot 10^{-2})^3 \frac{m^3}{Kugel} 20 \frac{Kugeln}{s} 480 \frac{J}{kgK} (473 - 1133) K \\ &= -35.7 kW \\ \dot{Q}_{Wasser} &= \dot{m}_w (h_{Dampf, sat} - h_{w, 15^\circ C}) \Big|_{p=1bar} = -\dot{Q}_{Abschr.} \\ \dot{m}_w &= \frac{-\dot{Q}_{Abschr.}}{(h_{Dampf, sat} - h_{w, 15^\circ C}) \Big|_{p=1bar}} = \frac{35.7 \cdot 10^3 \frac{J}{s}}{(2675.5 - 62.99) \cdot 10^3 \frac{J}{kg}} = 0.0137 \frac{kg}{s} = 13.7 \frac{g}{s} \end{aligned}$$

alternativ:

$$\begin{aligned} \dot{Q}_{Wasser} &= \dot{m}_w (h_{fg} + h_{w, 100^\circ C} - h_{w, 15^\circ C}) \Big|_{p=1bar} = -\dot{Q}_{Abschr.} \\ \dot{m}_w &= \frac{-\dot{Q}_{Abschr.}}{(h_{fg} + h_{w, 100^\circ C} - h_{w, 15^\circ C}) \Big|_{p=1bar}} = \frac{35.7 \cdot 10^3 \frac{J}{s}}{(2258.0 + 419.04 - 62.99) \cdot 10^3 \frac{J}{kg}} = 0.0137 \frac{kg}{s} \end{aligned}$$

Aufgabe 3

a) aus Tab. A-4 bei 1 MPa und 320°C:

$$v_1 = 0.2678 \frac{m^3}{kg},$$

$$h_1 = 3093.9 \frac{kJ}{kg},$$

$$s_1 = 7.1962 \frac{kJ}{kgK}$$

und aus Tab. A-3 h_f bei 1 MPa = 10 bar:

$$h_2 = 762.81 \frac{kJ}{kg},$$

$$T_2 = 179.9^\circ C,$$

$$s_2 = 2.1387 \frac{kJ}{kgK}$$

$$\dot{m}_{Dampf} = \frac{\dot{V}_1}{v_1} = \frac{3 \frac{m^3}{s}}{0.2678 \frac{m^3}{kg}} = 11.20 \frac{kg}{s}$$

$$\dot{Q}_{12} = \dot{m}_{Dampf} (h_2 - h_1) = 11.20 \frac{kg}{s} (762.81 - 3093.9) 10^3 \frac{J}{kg} = -26.114 MW$$

b) Aus Tab. A-5 bei 5 MPa und 40°C:

$$h_3 = 171.97 \frac{kJ}{kg},$$

$$s_3 = 0.5705 \frac{kJ}{kgK},$$

$$\text{und } T_4 = T_2 - 15^\circ C = 164.9^\circ C$$

mit Interpolation über T_4 : $h_4 = 699.9 \frac{kJ}{kg}$ und $s_4 = 1.983 \frac{kJ}{kgK}$

$$\dot{Q}_{34} = -\dot{Q}_{12} = \dot{m}_{Wasser} (h_4 - h_3)$$

$$\dot{m}_{Wasser} = \frac{-\dot{Q}_{12}}{(h_4 - h_3)} = \frac{26.114 \text{ MW}}{(699.9 - 171.97) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} = 49.46 \frac{\text{kg}}{\text{s}}$$

c) Entropieerzeugung:

$$\begin{aligned}\dot{S}_{erz,tot} &= \dot{S}_{aus} - \dot{S}_{ein} - \frac{\dot{Q}_{aus}}{T_G} = \dot{m}_{Wasser} (s_4 - s_3) + \dot{m}_{Dampf} (s_2 - s_1) = \\ &= 49.46 \frac{\text{kg}}{\text{s}} (1.9832 - 0.5705) \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} + 11.20 \frac{\text{kg}}{\text{s}} (2.1387 - 7.1962) \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} \\ &= 13.22 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}}\end{aligned}$$

Aufgabe 4

a) Exergiestrom durch Abwärme:

$$\dot{Ex}_{ab} = \int_Q \left(1 - \frac{T_0}{T_G}\right) \delta \dot{Q} = \left(1 - \frac{T_0}{T_G}\right) \dot{Q}_{ab} = \left(1 - \frac{293K}{809K}\right) 5.3kW = 3.3805kW$$

b) Exergiestrom des Wasserdampfs (Exergiedifferenz einer Strömung):

Mit Tab. A-4 bei 3 bar und 600°C:

$$h_1 = 3703.2 \text{ kJ/kg}$$

$$s_1 = 8.589 \text{ kJ/kgK}$$

und h_2 mit 1HS:

$$\dot{Q}_{ab} - \dot{W} = \dot{m} [h_2 - h_1]$$

$$\Rightarrow h_2 = \frac{\dot{Q}_{ab} - \dot{W}}{\dot{m}} + h_1 = \frac{5.3kW - 7.5kW}{0.0408 \frac{\text{kg}}{\text{s}}} + 3703.2 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = 3649.3 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

Durch Extrapolation mit h_2 aus Tab. A-4 bei 1.5 bar:

$$s_2 = 8.843 \text{ kJ/kgK} \text{ und } T_2 = 847.63 \text{ K}$$

$$\dot{Ex}_1 - \dot{Ex}_2 = \dot{m} [h_1 - h_2 - T_0 (s_1 - s_2)] =$$

$$= 0.0408 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \left[(3703.2 - 3649.3) \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 293K (8.589 - 8.843) \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} \right] = 5.240kW$$

c) Energieverlust des Systems:

Über die Entropiebilanz:

$$\begin{aligned}\dot{Ex}_{verl} &= \dot{Ex}_{ein} - \dot{Ex}_{aus} = \dot{Ex}_1 - \dot{Ex}_2 + \dot{Ex}_{ab} - \dot{W} = 5.24kW + 3.38kW - 7.5kW \\ &= 1.12kW\end{aligned}$$

Mit der Formel:

$$\begin{aligned}\dot{Ex}_{verl} &= T_0 \dot{S}_{erz} = T_0 \left[\dot{m}(s_2 - s_1) - \frac{Q_{ab}}{T_G} \right] = \\ &= 293K \left[0.0408 \frac{kg}{s} (8.843 - 8.589) 10^3 \frac{kJ}{kgK} - \frac{5.3kW}{809K} \right] = 1.12 \frac{kW}{K}\end{aligned}$$

d) Exergetischer Wirkungsgrad:

$$\varepsilon = \frac{\text{genutzter Exergiestrom}}{\text{zugeführter Exergiestrom}} = \frac{\dot{W}}{\dot{Ex}_1 - \dot{Ex}_2 + \dot{Ex}_{ab}} = \frac{7.5kW}{5.24kW + 3.38kW} = 87\%$$