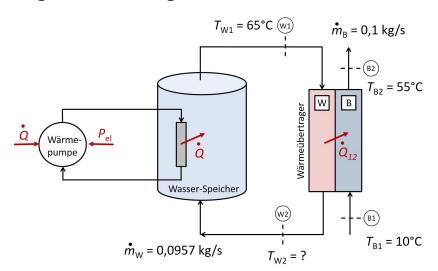
Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

Aufgabe 8.1 - Lösung



gegeben: $\dot{m}_{\rm W} = 0.0957\,{\rm kg/s}$ $T_{\rm W1} = 65\,{\rm ^{\circ}C}$ $\dot{m}_{\rm B} = 0.1\,{\rm kg/s}$ $T_{\rm B1} = 10\,{\rm ^{\circ}C},\ T_{\rm B2} = 55\,{\rm ^{\circ}C}$ $c_p = 4.181\,{\rm kJ/(kg\,K)}$

- a) **gesucht:** T_{W2}
 - 1. HS (System B):

$$P_{\text{B1B2}} + \dot{Q}_{\text{B1B2}} = \dot{m}_{\text{B}} \cdot c_{p} \cdot (T_{\text{B2}} - T_{\text{B1}}) + \Delta \dot{E}_{\text{kin}} + \Delta \dot{E}_{\text{pot}} = 18.145 \,\frac{\text{kJ}}{\text{s}} \qquad (1)$$

$$\implies \dot{Q}_{B1B2} = \dot{m}_{\text{B}} \cdot c_{p} \cdot (T_{\text{B2}} - T_{\text{B1}}) \qquad (2)$$

1. HS (System W):

$$\underline{P_{\text{W1W2}}} + \dot{Q}_{\text{W1W2}} = \dot{m}_{\text{W}} \cdot c_p \cdot (T_{\text{W2}} - T_{\text{W1}}) + \Delta \dot{\underline{E}}_{\text{kin}} + \Delta \dot{\underline{E}}_{\text{pot}}$$
(3)

$$\iff \dot{Q}_{W1W2} = \dot{m}_W \cdot c_p \cdot (T_{W2} - T_{W1}) \tag{4}$$

$$\dot{Q}_{\rm B1B2} = -\dot{Q}_{\rm W1W2} \tag{5}$$

$$\implies \dot{m}_{\mathrm{B}} \cdot \mathcal{C}_{p} \cdot (T_{\mathrm{B2}} - T_{\mathrm{B1}}) = -\dot{m}_{\mathrm{W}} \cdot \mathcal{C}_{p} \cdot (T_{\mathrm{W2}} - T_{\mathrm{W1}}) \tag{6}$$

$$\Longrightarrow \boxed{T_{\mathrm{W2}}} = -\frac{\dot{m}_{\mathrm{B}} \cdot (T_{\mathrm{B2}} - T_{\mathrm{B1}})}{\dot{m}_{\mathrm{W}}} + T_{\mathrm{W1}} = \boxed{17.98\,^{\circ}\mathrm{C}} \tag{7}$$

Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

b) **gesucht:** $\Delta \dot{S}_{irr}$

$$d\dot{S}_{irr} = \underbrace{d\dot{S}_{W,Q}}_{<0} + \underbrace{d\dot{S}_{B,Q}}_{>0} = \underbrace{\frac{d\dot{Q}_{W1W2}}{T_W} + \frac{d\dot{Q}_{B1B2}}{T_B}}_{(8)}$$

$$=\frac{\mathrm{d}\dot{H}_{\mathrm{W1W2}}-V_{\mathrm{c}}dp}{T_{\mathrm{W}}}+\frac{\mathrm{d}\dot{H}_{\mathrm{B1B2}}-V_{\mathrm{c}}dp}{T_{\mathrm{B}}}\tag{9}$$

$$\Longrightarrow \boxed{\Delta \dot{S}_{irr}} = \dot{m}_{W} \cdot c_{p} \cdot \int_{W1}^{W2} \frac{1}{T_{W}} dT + \dot{m}_{B} \cdot c_{p} \cdot \int_{B1}^{B2} \frac{1}{T_{B}} dT$$
 (10)

$$= \dot{m}_{W} \cdot c_{p} \cdot \ln \left(\frac{T_{W2}}{T_{W1}} \right) + \dot{m}_{B} \cdot c_{p} \cdot \ln \left(\frac{T_{B2}}{T_{B1}} \right)$$
 (11)

$$= 0.0957 \, \frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot 4.181 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot \ln \left(\frac{291.13 \, \text{K}}{338.15 \, \text{K}} \right)$$

$$+0.1 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot 4.181 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot \ln \left(\frac{328.15 \,\text{K}}{283.15 \,\text{K}} \right)$$
 (12)

$$= -59.9061 \frac{J}{Ks} + 61.6673 \frac{J}{Ks} \tag{13}$$

$$= 1.76 \frac{J}{Ks}$$
 (14)



 Thermo

Fachgebiet Thermodynamik
Fakultät III – Prozesswissenschaften

Anergie und Exergie

- 1. HS: Energie kann in verschiedene Energieformen umgewandelt werden
- 2. HS: Umwandlung von Energie nicht beliebig möglich; Wärme lässt sich nur begrenzt in andere Energieformen umwandeln
- als Ingenieur:innen interessieren wir uns für die Möglichkeit der Umwandlung verschiedener Energieformen, insbesondere in Arbeit
- Daher interessiert uns nicht nur, wie viel Energie in einem System vorhanden ist, sondern auch, wie viel von dieser Energie wir *nutzen* können.
- Zerlegung der Energie:

$$Energie = Anergie + Exergie$$

• Anergie:

- Teil der Energie, der nicht zur Umwandlung in Arbeit zur Verfügung steht
- (!) <u>keine</u> Erhaltungsgröße: Exergie kann in Anergie umgewandelt werden.

• Exergie:

- frei umwandelbarer Anteil der Energie
- Exergie im Gleichgewicht mit Umgebung = 0
- (!) keine Erhaltungsgröße: kann in Anergie umgewandelt werden.

Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

Exergie - Anwendungsfälle

• (spezifische) innere Exergie geschlossener Systeme:

$$e_{i} = (u - u_{a}) + p_{a}(v - v_{a}) - T_{a}(s - s_{a})$$

• (spezifische) Exergie eines Stoffstroms:

$$e_h = (h - h_a) - T_a(s - s_a)$$

wenn wir zwei Zustände des Systems miteinande vergleichen, werden die Enthalpie h_a und die Entropie s_a der Umgebung aus der Gleichung heraussubtrahiert, sodass nur noch die Temperatur T_a der Umgebung auftaucht:

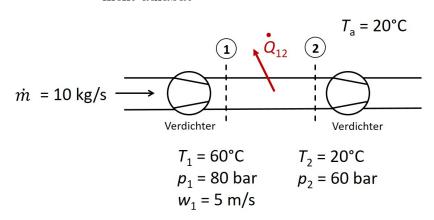
$$\implies \Delta e_h = (h_2 - h_1) - T_a(s_2 - s_1)$$

• Exergieverlust:

$$\Delta e_{\rm V} = T_{\rm a} \Delta s_{\rm irr}$$

Aufgabe 8.2 – Lösung

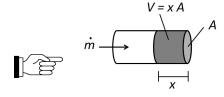
gegeben: $\dot{m} = 10 \, \text{kg/s}$ $w_1 = 5 \, \text{m/s}$ $p_1 = 80 \, \text{bar}, \ p_2 = 60 \, \text{bar}$ $T_1 = 60 \, ^{\circ}\text{C}, \ T_2 = 20 \, ^{\circ}\text{C}$ ideales Gas $\implies pv = RT$ $R_{\text{m}} = 8.314 \, 72 \, \text{kg/(kmol K)}, \ M = 16.043 \, \text{kg/kmol}, \ c_p = 2.185 \, \text{kJ/(kg K)}$ $T_{\text{a}} = 20 \, ^{\circ}\text{C}$ nicht adiabat



Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III - Prozesswissenschaften

gesucht: $\Delta \dot{E}_{\text{kin},12}$, $\Delta \dot{H}_{12}$

Strömungsgeschwindigkeit im Rohr



$$V = x \cdot A \implies |\dot{V}| = \dot{x} \cdot A = w \cdot A$$

 $\dot{m} \xrightarrow{\bigvee} A$ $V = x \cdot A \implies \dot{V} = \dot{x} \cdot A = \boxed{w \cdot A}$ mit: V: Volumen; A: Querschnittsfläche; x: Strecke; w: Geschwin-

$$w_1 \cdot A_1 = \dot{V} = \dot{m} \cdot v_1 \tag{15}$$

$$\iff \dot{m} = \frac{w_1 \cdot A_1}{v_1} \stackrel{pv}{=} \stackrel{RT}{=} \frac{w_1 \cdot \cancel{A}_1 \cdot p_1}{\cancel{R} \cdot T_1} \stackrel{\dot{m}}{=} \stackrel{const.}{=} \frac{w_2 \cdot \cancel{A}_2 \cdot p_2}{\cancel{R} \cdot T_2}$$
(16)

 $(Annahme: A_1 = A_2)$

$$\implies w_2 = \frac{p_1 \cdot T_2}{p_2 \cdot T_1} \cdot w_1 = \frac{80 \operatorname{bar} \cdot (20 + 273.15) \operatorname{K}}{60 \operatorname{bar} \cdot (60 + 273.15) \operatorname{K}} \cdot 5 \frac{\operatorname{m}}{\operatorname{s}} = 5.87 \frac{\operatorname{m}}{\operatorname{s}}$$
(17)

$$\implies \left[\Delta \dot{E}_{\text{kin},12}\right] = \dot{m} \cdot \frac{1}{2} \cdot \left(w_2^2 - w_1^2\right) = 10 \,\frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot \frac{1}{2} \cdot \left[(5.87 \,\frac{\text{m}}{\text{s}})^2 - (5 \,\frac{\text{m}}{\text{s}})^2 \right] = \left[47.28 \,\frac{\text{J}}{\text{s}} \right]$$
(18)

$$\implies \boxed{\Delta \dot{H}_{12}} = \dot{m} \cdot c_p \cdot (T_2 - T_1) = 10 \, \frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot 2.185 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot (20 \,\text{K} - 60 \,\text{K}) = \boxed{-874 \, \frac{\text{kJ}}{\text{s}}}$$
(19)

$$\implies \frac{\Delta \dot{E}_{\text{kin},12}}{|\Delta \dot{H}_{12}|} = \frac{47.28 \cdot 10^{-3} \,\text{kJ/s}}{874 \,\text{kJ/s}} = 5.4 \cdot 10^{-5}$$
 (20)

 $\implies \Delta \dot{E}_{\rm kin,12}$ kann vernachlässigt werden.

b) **gesucht:** Δe_{12}

 $(1) \longrightarrow (2)$:

$$\Delta e_{12} = \cdot (e_2 - e_1)$$
 mit: $\dot{E}_{kin} = 0$, $\dot{E}_{pot} = 0$ (21)

$$= \cdot [(h_2 - h_1) - T_a \cdot \Delta s_{12}] \tag{22}$$

$$= \cdot [c_p \cdot (T_2 - T_1) - T_a \cdot \Delta s_{12}] \tag{23}$$

Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III - Prozesswissenschaften

$$\Delta s_{12} = \int_1^2 \frac{\mathrm{d}h - v \, \mathrm{d}p}{T} \tag{24}$$

$$= \int_{1}^{2} \frac{c_{p} dT}{T} - \frac{v dp}{T} \stackrel{pv=RT}{=} c_{p} \cdot \ln \left(\frac{T_{2}}{T_{1}} \right) - R \cdot \ln \left(\frac{p_{2}}{p_{1}} \right)$$
 (25)

$$\implies \Delta e_{12} = \cdot \left[c_p \cdot (T_2 - T_1) - T_a \cdot \left(c_p \cdot \ln \left(\frac{T_2}{T_1} \right) - R \cdot \ln \left(\frac{p_2}{p_1} \right) \right) \right] \tag{26}$$

$$= c_p \cdot \left[(T_2 - T_1) - T_a \cdot \ln \left(\frac{T_2}{T_1} \right) \right] + T_a \cdot R \cdot \ln \left(\frac{p_2}{p_1} \right)$$
 (27)

$$= c_{p} \cdot \left[(T_{2} - T_{1}) - T_{a} \cdot \ln \left(\frac{T_{2}}{T_{1}} \right) \right] + T_{a} \cdot R \cdot \ln \left(\frac{p_{2}}{p_{1}} \right)$$

$$= 2.185 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot \left[(20 - 60) \text{K} - 293.15 \text{ K} \cdot \ln \left(\frac{293.15 \text{ K}}{333.15 \text{ K}} \right) \right]$$
(28)

$$+293.15 \,\mathrm{K} \cdot \left(\frac{8.31472 \,\mathrm{kJ/(kmol \, K)}}{16.043 \,\mathrm{kg \, kmol}}\right) \cdot \ln \left(\frac{60 \,\mathrm{bar}}{80 \,\mathrm{bar}}\right) \tag{29}$$

 $\implies \Delta e_{12} = \Delta e_{12,T} + \Delta e_{12,p} = -5.470 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 43.708 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = -49.178 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$ (30)

c) **gegeben:**
$$\dot{m} = 2 \,\mathrm{kg/s}$$

 $p_3 = 3 \, \mathrm{bar}$

 $T_3 = 0$ °C

 $T_{\rm a} = 0\,^{\circ}{\rm C}$

gesucht: P_{max}

$$\dot{m} = 2 \text{ kg/s}$$

$$T_a = 0^{\circ}\text{C}$$

$$T_{2^*} = 60^{\circ}\text{C}$$

$$P_{2^*} = 80 \text{ bar}$$

$$T_a = 0^{\circ}\text{C}$$

$$T_{3^*} = 0^{\circ}\text{C}$$

$$P_{3^*} = 3 \text{ bar}$$

$$\boxed{P_{\text{max}}} = \Delta \dot{E}_{2*3*} \tag{31}$$

$$= \dot{m} \cdot (e_{3^*} - e_{2^*}) = \dot{m} \cdot [(h_{3^*} - h_{2^*}) - T_a \cdot \Delta s_{2^*3^*}]$$
(32)



Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

$$= \dot{m} \cdot c_{p} \cdot (T_{3^{*}} - T_{2^{*}}) - \dot{m} \cdot T_{a} \cdot \left(c_{p} \cdot \ln\left(\frac{T_{3^{*}}}{T_{2^{*}}}\right) - R \cdot \ln\left(\frac{p_{3^{*}}}{p_{2^{*}}}\right)\right)$$

$$= 2 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot 2.185 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot (0 - 20) \text{K}$$

$$- 2 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot 273.15 \, \text{K} \cdot \left(2.185 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot \ln\left(\frac{273.15 \, \text{K}}{293.15 \, \text{K}}\right) - 0.5183 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot \ln\left(\frac{3 \, \text{bar}}{60 \, \text{bar}}\right)\right)$$

$$= \boxed{-851.29 \, \text{kW}}$$

$$(35)$$