

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

Theorie

Enthalpie H

- $\bullet \ \boxed{H := U + pV} \iff \boxed{h = u + pv}$
- Enthalpie = innere Energie + Energie, die zum Einschieben der Materie in das Volumen aufgewendet (=im System gespeichert) wurde

Stationäre Fließprozesse

- "Fließprozess": System wird von einem Massestrom durchflossen
- die verschiedenen Zustände (Zustand 1,2,3,...) beschreiben hintereinander geschaltete Punkte im Prozess (anders als im geschlossenen System, wo die Zustände in zeitlicher Abfolge am gleichen Ort eintreten)
- "stationär": in jedem Zustand ("an jedem Ort") sind alle Zustands- und Prozessgrößen zeitlich konstant.
- Beispiele: Wärmeübertrager, viele Kreisprozesse (Wärmepumpe, Kühlschrank, Flugzeugturbine, . . .)

1. HS für stationäre Fließprozesse

- kann durch Umformung aus dem 1. Hauptsatz für geschlossene Systeme hergeleitet werden
- kann extensiv und intensiv (massesstrompezifisch) formuliert werden:

$$\frac{\text{extensiv}}{\dot{m}(\Delta h + \Delta e_{\text{kin}} + \Delta e_{\text{pot}}) = \dot{Q} + P} \iff \boxed{\Delta h + \Delta e_{\text{kin}} + \Delta e_{\text{pot}} = q + w_{\text{t}}}$$

• $e_{\rm kin}, e_{\rm pot}$ werden häufig vernachlässigt

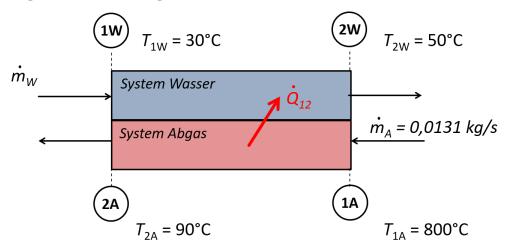
$$\implies \Delta h = q + w_t$$
 für $e_{kin} = const, e_{pot} = const$

Thermo

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

Lösungen

Aufgabe 6.1 - Lösung



a) gesucht: $\dot{m}_{\rm W}$

Lösung: 1.HS f. stationäre Fließprozesse:

$$\dot{m}\left((h_2 - h_1) + \frac{1}{2} \cdot (c_2^2 - c_1^2) + g \cdot (z_2 - z_1)\right) = P_{12} + \dot{Q}_{12} \tag{1}$$

Einzusetzende Größen (System Wasser):

$$\dot{m} = \dot{m}_{\rm W} \tag{2}$$

$$(h_2 - h_1) = c_p \cdot (T_{2W} - T_{1W})$$
 (3)

$$\frac{1}{2} \cdot (c_2^2 - c_1^2) = 0 \tag{4}$$

$$g \cdot (z_2 - z_1) = 0 \tag{5}$$

$$P_{12.W} = 0$$
 (6)

$$\dot{Q}_{12,W} = 10 \,\text{kW}$$
 (7)

Einsetzen in (1) liefert:

$$\dot{Q}_{12} = \dot{m}_{\mathbf{W}} \cdot c_p \cdot (T_{2\mathbf{W}} - T_{1\mathbf{W}}) \tag{8}$$

$$\implies \left[\dot{m}_{W} \right] = \frac{\dot{Q}_{12}}{c_{p} \cdot (T_{2W} - T_{1W})} = \frac{10 \,\text{kJ/s}}{4.183 \,\text{kJ/(kg K)}} \cdot (50 - 30) \text{K} = \boxed{0.1195 \,\frac{\text{kg}}{\text{s}}} \quad (9)$$

b) gesucht: T_{2A}

Lösung: 1.HS f. stationäre Fließprozesse:

$$\dot{m}\left((h_2 - h_1) + \frac{1}{2} \cdot (c_2^2 - c_1^2) + g \cdot (z_2 - z_1)\right) = P_{12} + \dot{Q}_{12}$$
(10)



Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III - Prozesswissenschaften

Einzusetzende Größen (System Abgas):

$$\dot{m} = \dot{m}_{\rm A} \tag{11}$$

$$h_2 - h_1 = \int_{T_1}^{T_2} c_{p,A}(T) dT = c_p \Big|_{T_1}^{T_2} \cdot (T_{2A} - T_{1A})$$
 (12)

$$\frac{1}{2} \cdot (c_2^2 - c_1^2) = 0 \tag{13}$$

$$g \cdot (z_2 - z_1) = 0 \tag{14}$$

$$P_{12.A} = 0 (15)$$

$$\dot{Q}_{12,A} = -10 \,\text{kW} \tag{16}$$

Einsetzen in (32) liefert:

$$\dot{Q}_{12,A} = \dot{m}_{A} \cdot c_{p} \Big|_{T_{1}}^{T_{2}} \cdot (T_{2A} - T_{1A}) \tag{17}$$

$$\implies \dot{m}_{A} = \frac{\dot{Q}_{12,A}}{c_{p}|_{T_{1}}^{T_{2}} \cdot (T_{2A} - T_{1A})}$$
 (18)

Nun müssen wir $c_p|_{90\,^{\circ}\mathrm{C}}^{800\,^{\circ}\mathrm{C}}$ berechnen (vgl. Skript Kapitel 1, Seite 69):

$$(T_2 - T_1)c_p|_{T_1}^{T_2} = (T_2 - T_0)c_p|_{T_0}^{T_2} - (T_1 - T_0)c_p|_{T_0}^{T_1}$$
(19)

$$\implies c_p \Big|_{90 \, {}^{\circ}\text{C}}^{800 \, {}^{\circ}\text{C}} = \frac{-800 \,\text{K}}{-710 \,\text{K}} \cdot c_p \Big|_{90 \, {}^{\circ}\text{C}}^{800 \, {}^{\circ}\text{C}} - \frac{-90 \,\text{K}}{-710 \,\text{K}} \cdot c_p \Big|_{90 \, {}^{\circ}\text{C}}^{800 \, {}^{\circ}\text{C}} = 1.0791 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$$
 (20)

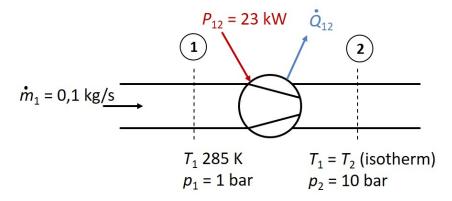
Einsetzen in (18) liefert:

$$= \frac{-10 \text{kW}}{-710 \text{ K} \cdot 1.0791 \text{ kJ/(kg K)}} = \boxed{0.0131 \frac{\text{kg}}{\text{s}}}$$
(22)

Thermo

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

Aufgabe 6.2 - Lösung



a) gegeben:
$$p_1 = 1 \text{ bar}$$

 $p_2 = 10 \text{ bar}$
 $T = 285 \text{ K}$
 $\dot{m}_1 = 0.1 \text{ kg/s}$
 $P_{12} = 23 \text{ kW}$

Ideales Gas, $R = 0.287 \,\mathrm{kJ}\,\mathrm{K/kg}$

gesucht: $P_{12,diss}$

Lösung:

$$P_{12} = P_{12,\text{diss}} + P_{12,\text{rev}} \tag{23}$$

$$\iff P_{12.\text{diss}} = P_{12} - P_{12.\text{rev}} = P_{12} - \dot{m} \cdot w_{\text{t},12.\text{rev}}$$
 (24)

Die reversible spezifische technische Arbeit $w_{\rm t,12,rev}$ berechnen wir mit Hilfe des Idealgasgeseztes:

$$w_{\text{t,12,rev}} = \int_{1}^{2} v \, dp = \int_{1}^{2} \frac{R \cdot T}{p} \, dp$$
 (25)

$$= R \cdot T \cdot \int_{1}^{2} \frac{1}{p} dp = R \cdot T \cdot (\ln p_2 - \ln p_1) = R \cdot T \cdot \ln \left(\frac{p_2}{p_1}\right)$$
 (26)

$$= 0.287 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot 285 \,\text{K} \cdot \ln \left(\frac{10 \,\text{bar}}{1 \,\text{bar}} \right) = \tag{27}$$

$$= 188.34 \, \frac{kJ}{kg} \tag{28}$$

Mit Einsetzen in (24) ergibt sich die Lösung:

$$\implies \boxed{P_{12,\text{diss}}} = P_{12} - P_{12,\text{rev}} = P_{12} - \dot{m} \cdot w_{t,12,\text{rev}}$$
 (29)

$$= 23 \,\mathrm{kW} - 0.1 \,\frac{\mathrm{kg}}{\mathrm{s}} \cdot 188.34 \,\frac{\mathrm{kJ}}{\mathrm{kg}} = 23 \,\mathrm{kW} - 18.834 \,\mathrm{kW} \tag{30}$$

$$= \boxed{4.166 \,\mathrm{kW}} \tag{31}$$

Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

gegeben: $p_1 = 1 \,\mathrm{bar}$

 $p_2 = 10 \,\mathrm{bar}$ $T=285\,\mathrm{K}$ $\dot{m}_1 = 0.1 \, \text{kg/s}$ $P_{12}=23\,\mathrm{kW}$

Ideales Gas, $R = 0.287 \,\mathrm{kJ/(kg\,K)}$

isothermer Prozess (dT = 0)

gesucht: \dot{Q}_{12}

1.HS f. stationäre Fließprozesse: Lösung:

$$\dot{m}\Delta h = P_{12} + \dot{Q}_{12} \tag{32}$$

Einzusetzende Größen:

$$P_{12} = 23 \,\text{kW}$$
 (33)

id. Gas:
$$dh = c_p dT$$
 (34)

isotherm:
$$dT = 0$$
 (35)

$$\implies dh = 0 \implies \Delta h = 0 \tag{36}$$

Einsetzen in (32) liefert:

$$0 = P_{12} + \dot{Q}_{12} \tag{37}$$

$$0 = P_{12} + \dot{Q}_{12}$$

$$\Longrightarrow \boxed{\dot{Q}_{12} = -P_{12} = -23 \,\text{kW}}$$
(37)