

Lösungen

B1 Zwei Behälter A und B, die durch eine sehr kleine Öffnung verbunden sind, enthalten ideales Gas. Das Verhältnis der Volumina der beiden Kessel beträgt: $V_A/V_B = 4$. Das Gas im Ausgangszustand befindet sich im thermodynamischen Gleichgewichtszustand bei einer Temperatur von $T = T_1$ und einem Druck von $p = p_1$. Die Temperatur im Behälter A wird nun auf $T_2 > T_1$ erhöht, im Behälter B bleibt sie unverändert. Nachdem sich ein stationärer Zustand eingestellt hat, beträgt der Druck in den Behältern $p_2 = 2p_1$. Berechnen Sie das Verhältnis von T_2 zu T_1 .

Lösung:

Im Zustand 2 herrscht im Behälter B die Temperatur T_2 , im Behälter A die Temperatur T_1 . Mit der Zustandsgleichung für ein ideales Gas erhält man

$$m_{A,1} = p_1 V_A / (RT_1), \quad m_{B,1} = p_1 V_B / (RT_1),$$

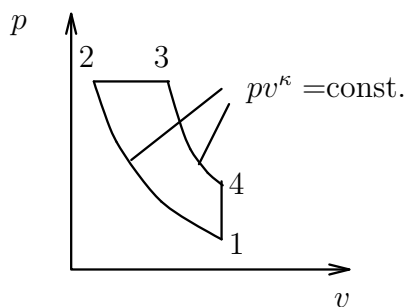
$$m_{A,2} = p_2 V_A / (RT_2), \quad m_{B,2} = p_2 V_B / (RT_1)$$

Die Massenerhaltung verlangt $m_{A,1} + m_{B,1} = m_{A,2} + m_{B,2}$, somit nach Substitution

$$\begin{aligned} \frac{p_1 V_A}{RT_1} + \frac{p_1 V_B}{RT_1} &= \frac{p_2 V_A}{RT_2} + \frac{p_2 V_B}{RT_1} && \left| \times \frac{RT_1}{p_1 V_B} \right. \\ \frac{V_A}{V_B} + 1 - \frac{p_2}{p_1} &= \frac{T_1 p_2 V_A}{T_2 p_1 V_B} \\ \Rightarrow \frac{T_2}{T_1} &= \frac{2 \cdot 4}{4 + 1 - 2} = \frac{8}{3} \end{aligned}$$

B2 Vom skizzierten, idealisierten Dieselprozeß einer Verbrennungskraftmaschine, deren Arbeitsmedium ein ideales Gas konstanter spezifischer Wärmekapazitäten (geg.: R, κ) ist, sind $p_1, T_1, V_1, V_3, V_4 = V_1$ und p_3 bekannt.

- Zeichnen Sie den Prozeß in ein T,s -Diagramm ein. Skizzieren Sie in den Diagrammen die Nettoarbeit und die zu- bzw. abgeführten Wärmemengen.
- Berechnen Sie die isochore Wärmekapazität c_v und die im Zylinder befindliche Gasmasse m .
- Berechnen Sie Druck p_4 und Temperatur T_4 im Zustand 4.
- Wie groß ist die beim Prozeß $3 \rightarrow 4$ verrichtete spezifische Volumenänderungsarbeit w_{34} ?
- Wie groß ist die beim Prozeß $4 \rightarrow 1$ ausgetauschte spezifische Wärmemenge q_{41} ?



Lösung

b)

$$m = \frac{p_1 V_1}{RT_1}$$

$$\kappa = \frac{c_p}{c_v}, \quad R = c_p - c_v \quad \Rightarrow \quad c_v = \frac{R}{\kappa - 1}$$

c)

$$p_4 = p_3 \left(\frac{V_3}{V_1} \right)^\kappa$$

$$\Rightarrow T_4 = \frac{p_4 v_1}{R} = T_3 \left(\frac{V_3}{V_1} \right)^{\kappa-1} \quad \text{mit} \quad T_3 := \frac{p_3 V_3}{mR}$$

d) Prozess $3 \rightarrow 4$: $p_3 v_3^\kappa = p v^\kappa$

$$w_{34} = - \int_{v_3}^{v_1} p \, dv = \frac{RT_3}{\kappa - 1} \left(\left(\frac{V_3}{V_1} \right)^{\kappa-1} - 1 \right) < 0$$

e) Prozess $4 \rightarrow 1$: isochore Zustandsänderung für ideales Gas:

$$ds = \frac{d_e q}{T} = \frac{c_v dT}{T}$$

$$\Rightarrow q_{41} = \int_{s_4}^{s_1} T \, ds = \frac{RT_1}{\kappa - 1} \left(1 - \frac{T_4}{T_1} \right) = \frac{RT_1}{\kappa - 1} \left(1 - \frac{T_3}{T_1} \left(\frac{V_3}{V_1} \right)^{\kappa-1} \right) < 0$$

Prüfung aus
Grundlagen der Thermodynamik für MB (319.009)
Thermodynamik für WI (319.018)
05.08.2005

Teil 2

B3 Eis ($m_E = 1,5 \text{ kg}$, $\vartheta_E = -10^\circ\text{C}$) und flüssiges Wasser ($m_W = 2 \text{ kg}$) werden in einem adiabaten Behälter bei konstantem Druck von $p = 1 \text{ bar}$ gemischt. Berechnen Sie die notwendigen Anfangstemperaturen (ϑ_{W1} , ϑ_{W2}) des flüssigen Wassers für zwei verschiedene Endzustände im thermodynamischen Gleichgewicht:

- a) Das Eis ist gerade vollständig geschmolzen.
- b) Die Massen von Eis und flüssigem Wasser sind die selben wie im Ausgangszustand.

Wieviel Entropie wurde dabei jeweils produziert?

$$c_{p,\text{fest}} = 2,1 \text{ kJ/kgK}, \quad c_{p,\text{flüssig}} = 4,19 \text{ kJ/kgK}, \quad l = 333,5 \text{ kJ/kg}.$$

Lösung:

Isobare Zustandsänderung, deshalb $d_e Q = dH = dH_E + dH_W \Rightarrow H_{E1} + H_{W1} = H_{E2} + H_{W2}$.

a)

$$m_E (c_{p,\text{fest}} \vartheta_E - l) + m_W c_{p,\text{flüssig}} \vartheta_{W1} = 0$$

$$\Rightarrow \vartheta_{W1} = \frac{-m_E c_{p,\text{fest}} \vartheta_E + l}{m_W c_{p,\text{flüssig}}} = 63.4546^\circ\text{C}$$

b)

$$m_E (c_{p,\text{fest}} \vartheta_E - l) + m_W c_{p,\text{flüssig}} \vartheta_{W2} = -m_E l$$

$$\Rightarrow \vartheta_{W2} = \frac{-m_E c_{p,\text{fest}} \vartheta_E}{m_W c_{p,\text{flüssig}}} = 3.7589^\circ\text{C}$$

Entropieproduktion: Während das Gesamtsystem keine Wärme mit der Umgebung austauscht, wird zwischen Eis und Wasser Wärme ausgetauscht: $dS = d_e S + d_i S$, $d_e S = 0$, $d_i S = dS_E + dS_W$. $dS_E = \frac{d_e Q_E}{T} = \frac{dH_E}{T}$, $dS_W = \frac{dH_W}{T}$; $dH_{E/W} = m_{E/W} c_{p,\text{fest/flüssig}} dT$.

a) Mit der Schmelzentropie, $S^{\text{II}} - S^{\text{I}} = m_E l / T_m$, $T_m = 273.15 \text{ K}$, ergibt sich

$$S_2 - S_1 = m_E c_{p,\text{fest}} \ln \left(\frac{T_m}{T_E} \right) + m_W c_{p,\text{flüssig}} \ln \left(\frac{T_m}{T_{W1}} \right) + S^{\text{II}} - S^{\text{I}} = 198.4 \text{ J/K}$$

b)

$$S_2 - S_1 = m_E c_{p,\text{fest}} \ln \left(\frac{T_m}{T_E} \right) + m_W c_{p,\text{flüssig}} \ln \left(\frac{T_m}{T_{W2}} \right) = 3.0 \text{ J/K}$$

B4 Feuchte Luft ($m_L = 30\text{kg}$, $p = 1\text{bar}$, $\vartheta_1 = 23^\circ\text{C}$, $\varphi_1 = 0,85$) wird quasistatisch, isobar abgekühlt, sodaß $m_F = 300\text{g}$ Kondensat ausfällt.

- a) Berechnen Sie den Wassergehalt x_1 sowie den Flüssigkeits- und Dampfgehalt x_{F_2} bzw. x_{D_2} .
 b) Berechnen Sie ϑ_2 und geben Sie an, wieviel Wärme entzogen werden muß.

$$c_{pL} = 1 \text{ kJ/kg K}, \quad c_{pD} = 1,86 \text{ kJ/kg K}, \quad c_{pF} = 4,19 \text{ kJ/kg K}, \quad r_0 = 2501,6 \text{ kJ/kg},$$

$$\varphi = p_D/p_s, \quad x = 0,622 \frac{p_D}{p - p_D},$$

$$\mathcal{M}_L = 29 \text{ kg/kmol}, \quad \mathcal{R} = 8314 \text{ J/kmolK}.$$

Dampfdruck-
tabelle für
Wasser:

ϑ $^\circ\text{C}$	p_s mbar
0	6,11
1	6,57
2	7,06
3	7,58
4	8,13
5	8,72
6	9,35
7	10,02
8	10,72
9	11,48
10	12,28
11	13,12
12	14,02
13	14,97
14	15,98
15	17,05
16	18,17
17	19,37
18	20,63
19	21,96
20	23,38
21	24,86
22	26,43
23	28,09
25	31,66

Lösung

a)

$$x_1 = 0,622 \frac{\varphi p_s(23^\circ\text{C})}{p - \varphi p_s(23^\circ\text{C})} = 0,01521$$

$$x_{F_2} = \frac{m_F}{m_L} = 0,01$$

$$x_{D_2} = x_1 - x_{F_2} = 0,00521$$

b)

$$x_{D_2} = x_s(\vartheta_2) \Rightarrow p_2 = p_s(\vartheta_2) = \frac{\frac{x_{D_2}}{0,622} p}{1 + \frac{x_{D_2}}{0,622}} = 8,53 \text{ mbar}$$

$$\Rightarrow \vartheta_2 = \vartheta_2(p_2) = 4,6^\circ\text{C}$$

1. Hauptsatz $H_1 = H_2 + Q_{12}$ (isobare Zustandsänderung):

$$h_{1+x,1} = c_{pL}\vartheta_1 + (c_{pD}\vartheta_1 + r_0)x_1$$

$$h_{1+x,2} = c_{pL}\vartheta_2 + (c_{pD}\vartheta_2 + r_0)x_{D_2} + c_{pF}x_{F_2}\vartheta_2$$

$$\Rightarrow Q_{12} = -m_L(h_{1+x,2} - h_{1+x,1}) = -1315 \text{ kJ}$$

B5 Gegeben ist ein Gemisch ($m = 10 \text{ kg}$) aus flüssigem und dampfförmigem Wasser bei einem Druck von $p = 10 \text{ bar}$ und einem Dampfgehalt von $x = 0,23$.

- a) Welcher Druck p_2 stellt sich ein, wenn das Gemisch reversibel adiabatisch bis zum Sättigungszustand komprimiert wird? Skizzieren Sie den Vorgang in einem p,v -Diagramm und einem T,s -Diagramm.
- b) Wieviel gesättigter Dampf muß dem Gemisch bei $p = 10 \text{ bar}$ hinzugefügt werden, damit bei isentroper Kompression auf p_2 (selber Druck wie im vorigen Punkt) nur gesättigter Dampf vorliegt?

Hinweis: Dampftafel auf der letzten Seite der Prüfungsblätter (interpolieren nicht notwendig)

Lösung:

a)

$$s_1 = (1 - x_1) s'_1(10 \text{ bar}) + x_1 s''_1(10 \text{ bar}) = s_2 = 3,1611 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$$

Aus der Dampftafel folgt:

$$s_2 = s'_2 \text{ und } \underline{p_2(s'_2) = 74,641 \text{ bar}}$$

b)

$$\bar{s}_1 = (1 - \bar{x}_1) s'_1(10 \text{ bar}) + \bar{x}_1 s''_1(10 \text{ bar}) = s''_2(p_2) \Rightarrow \bar{x}_1 = \frac{s''_2(p_2) - s'_1(10 \text{ bar})}{s''_1(10 \text{ bar}) - s'_1(10 \text{ bar})} = 0.821$$

$$m = m_D + m_F, \quad x_1 = \frac{m_D}{m_D + m_F}, \quad \bar{x}_1 = \frac{\bar{m}_D}{\bar{m}_D + m_F}, \quad \bar{m}_D = m_D + \Delta m_D$$

$$\Rightarrow \underline{\Delta m_D = m \frac{\bar{x}_1 - x_1}{1 - \bar{x}_1} = 32.92 \text{ kg}}$$