

- 2) Ein Druckbehälter ist durch eine Wand vernachlässigbaren Volumens in zwei Teile A und B geteilt. In beiden Behälterteilen befindet sich das gleiche ideale Gas mit den gegebenen spezifischen Wärmekapazitäten  $c_p$  und  $c_v$ . Im Teil A herrscht ein Druck  $p = p_A$ , bei einem Volumen von  $V = V_A$  und einer Temperatur von  $T = T_A$ . Das Gas im Behälter B steht unter einem Druck  $p = p_B$ , das Volumen beträgt  $V = V_B$  und die Temperatur  $T = T_B$ . Berechnen Sie den sich einstellenden Enddruck  $p_2$  und die sich einstellende Endtemperatur  $T_2$  wenn die Wand entfernt wurde und sich ein gemeinsamer Endzustand eingestellt hat.

**Lösung:**

Es gilt  $pV = m(c_p - c_v)T$  für A, B, 2; Sowie

$$m_2 = m_A + m_B \quad (1); \quad V_2 = V_A + V_B \quad (2); \quad U_2 = U_A + U_B \quad (3);$$

$$(3) \Rightarrow c_v m_2 T_2 = c_v m_A T_A + c_v m_B T_B \Rightarrow T_2 = \frac{m_A T_A + m_B T_B}{m_A + m_B} = \frac{p_A V_A + p_B V_B}{p_A V_A / T_A + p_B V_B / T_B}$$

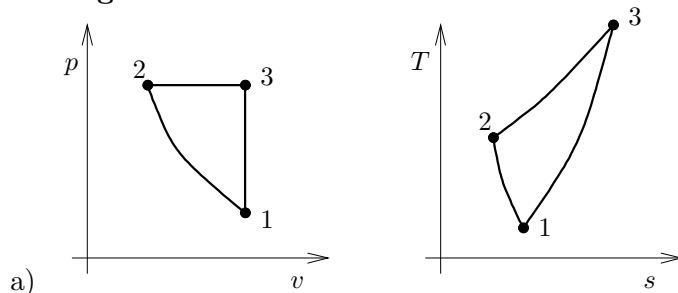
$$p_2 = \frac{m_2 (c_p - c_v) T_2}{V_2} = \frac{p_A V_A + p_B V_B}{V_A + V_B}$$

- 3) Ein ideales Gas konstanter spezifischer Wärmekapazitäten (geg.:  $\kappa, R$ ) durchläuft folgenden Kreisprozess (geg.:  $p_1, v_1, p_2$ ):

- 1  $\rightarrow$  2 reversible Kompression, wobei die Zustandsänderung durch die Gleichung  $pv^n = const.$ , mit  $1 < n < \kappa$ , beschrieben werden kann;
- 2  $\rightarrow$  3 isobare Expansion;
- 3  $\rightarrow$  1 isochore Wärmeabgabe.

- a) Zeichnen Sie den Kreisprozess in ein  $p,v$ - und ein  $T,s$ -Diagramm ein.
- b) Berechnen Sie die zu- und abgeführten Wärmen  $q_{zu}$  und  $q_{ab}$ .
- c) Berechnen Sie den thermischen Wirkungsgrad  $\eta$  als Funktion von  $n$  und  $\psi = p_1/p_2$ .

**Lösung:**



- b) Zustandsänderung 1  $\rightarrow$  2 :  $\left(\frac{p_1}{p_2}\right)^{\frac{1}{n}} = \frac{v_2}{v_1}; RT_2 = p_2 v_2 = p_1 v_1 \psi^{\frac{1}{n}-1}$   
 Zustandsänderung 2  $\rightarrow$  3 bzw. 1  $\rightarrow$  3 :  $p_2 = p_3, v_1 = v_3; RT_3 = p_3 v_3 = p_2 v_1$

$$q_{zu} = q_{23} > 0 \quad q_{ab} = -q_{13} + q_{12} < 0$$

$$q_{13} = c_v(T_3 - T_1) = \frac{1}{\kappa - 1} p_1 v_1 (\psi^{-1} - 1) > 0$$

$$q_{23} = c_p(T_3 - T_2) = \frac{\kappa}{\kappa - 1} p_1 v_1 (\psi^{-1} - \psi^{\frac{1}{n}-1}) > 0$$

$$deq = du + pdv \Rightarrow q_{12} = c_v(T_2 - T_1) + p_1 v_1^n \int_{v_1}^{v_2} v^{-n} dv = p_1 v_1 \left(\psi^{\frac{1}{n}-1} - 1\right) \left(\frac{1}{\kappa - 1} - \frac{1}{n - 1}\right) < 0$$

c)

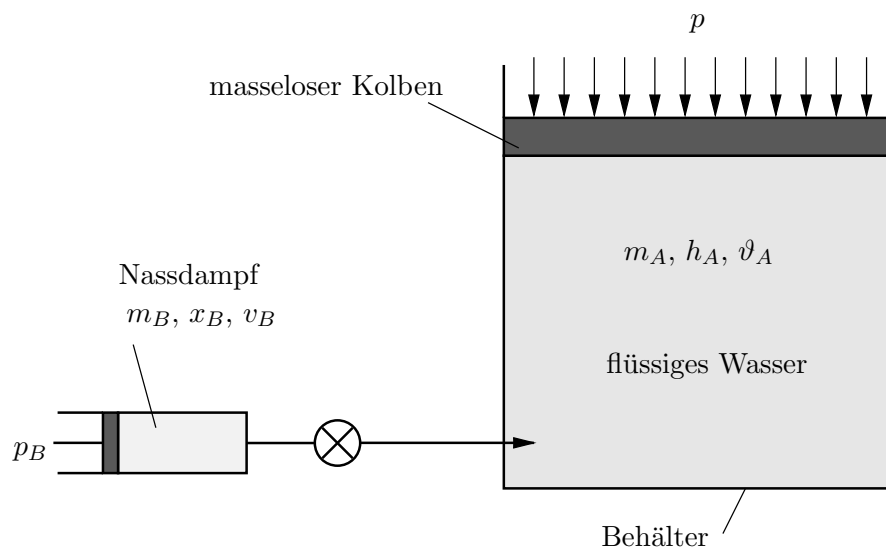
$$\eta = 1 - \frac{|q_{\text{ab}}|}{q_{\text{zu}}} = 1 - \frac{1}{\kappa} \left( 1 - \frac{\kappa - 1}{n - 1} \frac{\psi - \psi^{\frac{1}{n}}}{1 - \psi^{\frac{1}{n}}} \right)$$

- 4) Zur Bestimmung des Dampfgehaltes eines Gemisches aus flüssigem und dampfförmigem Wasser ( $m_B = 9 \text{ kg}$ ) wird dieses Gemisch mit einem Druck  $p_B = p = 1,0133 \text{ bar}$  einem Tank zugeführt. In diesem Tank befindet sich in einem Ausgangszustand 1 flüssiges Wasser ( $m_{A,1} = 136 \text{ kg}$ ,  $\vartheta_{A,1} = 10 \text{ }^\circ\text{C}$ ). Der Tank ist mittels eines reibungsfrei beweglichen, masselosen Kolbens gegen die Umgebung abgeschlossen. Am Ende des Versuches (Zustand 2) findet man im Tank flüssiges Wasser mit einer Temperatur  $\vartheta_{A,2} = 40 \text{ }^\circ\text{C}$  vor. Bestimmen Sie den Dampfgehalt  $x_B$  und das spezifische Volumen  $v_B$  des Wasser-Dampf Gemisches in der Zuleitung.

Hinweis: Etwaiger Wärmeaustausch mit der Umgebung ist zu vernachlässigen. Flüssiges Wasser hat eine spezifische Wärmekapazität von  $c_{p,W} = 4,2 \text{ kJ/kgK}$ .

Dampf tabel für Wasser

$\vartheta$ °C	$p$ bar	$v'$ $\text{dm}^3/\text{kg}$	$v''$ $\text{m}^3/\text{kg}$	$h'$ kJ/kg	$h''$ kJ/kg	$r$ kJ/kg
100	1,0133	1,0437	1,6730	461,1	2676,0	2256,9



### Lösung:

Betrachtet man den Tank inklusive des zugeführten Gemisches als System, so ist das System geschlossen und die Zustandsänderung isobar.

$$1. \text{Hauptsatz: } H_2 - H_1 = Q_{12}$$

$$\text{Zustand 1: } H_1 = m_A c_{p,W} \vartheta_1 + m_B h_B + \text{const.}$$

$$\text{Zustand 2: } H_2 = (m_A + m_B) c_{p,W} \vartheta_2 + \text{const.}$$

$$\Rightarrow h_B = \left( 1 + \frac{m_A}{m_B} c_{p,W} \vartheta_2 - \frac{m_A}{m_B} c_{p,W} \vartheta_1 \right) = 2,072 \text{ MJ/kg}$$

$$\text{mit } h_B = (1 - x_B) h'_B + x_B h''_B \text{ folgt aus der Dampf tabel: } x_B = 0,727$$

$$\text{und schließlich } v_B = (1 - x_B) v'_B + x_B v''_B = 1,22 \text{ m}^3/\text{kg}$$

5) Wasser kann bei  $p = 1$  bar auch bei Temperaturen, die kleiner sind als  $0\text{ }^\circ\text{C}$ , flüssig bleiben (unterkühltes Wasser). Es wird nun einem offenen Behälter mit unterkühltem Wasser ( $p_1 = 1$  bar,  $\vartheta_1 = -5\text{ }^\circ\text{C}$ ) ein sehr kleiner Eiskristall (die Masse des Eiskristalls ist zu vernachlässigen) als Kristallisationskeim beigegeben. Berechnen Sie unter der Annahme, daß die Behälterwände adiabatisch sind:

- den Anteil des Wassers (in Prozent), das gefriert,
- die spezifische Entropieänderung des Wassers.

$l_0 = 333,4\text{ kJ/kg}$ ,  $c_W = 4,22\text{ kJ/kgK}$  (Mittelwert zwischen  $-5\text{ }^\circ\text{C}$  und  $0\text{ }^\circ\text{C}$ )

**Lösung:**

$$\text{a) } H_1 = m_{W,1}c_W\vartheta_1, \quad H_2 = m_{W,2}c_w\vartheta_2 - m_{E,2}l_0 \quad \text{mit } \vartheta_2 = 0^\circ\text{C}$$

$$\Rightarrow \frac{m_{E,2}}{m_{W,1}} = -\frac{c_W\vartheta_1}{l_0} = 6,33\%$$

- Da die Entropie eine Zustandsgröße ist, wählen wir folgende Zustandsänderungen für die Berechnung der Entropieänderung: Erwärmen des gesamten Wassers vom Ausgangszustand auf  $0\text{ }^\circ\text{C}$ , anschließendes Abkühlen des Teils, der erstarrt (bei  $0\text{ }^\circ\text{C}$ ).

$$\frac{\Delta S}{m_{W,1}} = c_W \ln\left(\frac{T_2}{T_1}\right) - \frac{m_{E,2}}{m_{W,1}} \frac{l_0}{T_2} = 77,96\text{ J/kg} - 77,26\text{ J/kg} = 0,70\text{ J/kg}.$$

6) Gegeben ist feuchte Luft (Nebel) im Ausgangszustand:  $\vartheta_1 = 21^\circ\text{C}$ ,  $p_1 = 1$  bar, Massenanteil des flüssigen Wassers  $x_{F,1} = 0,00629$ , Masse der trockenen Luft  $m_L = 2$  kg.

$$c_{p,\text{Luft}} = 1 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}; \quad c_{p,\text{Dampf}} = 1,86 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}; \quad c_{p,\text{Wasser}} = 4,19 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}; \quad r_0 = 2501,6 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

$$\psi = \frac{x_D}{x_s}; \quad x_D = 0,622 \frac{p_D}{p - p_D}$$

- Berechnen Sie die Gesamtwassermasse  $m_W$  und die spez. Enthalpie  $h_{1+x,1}$  im Ausgangszustand.
- Welche Wärmemenge  $Q_{12}$  muß isobar zugeführt werden, damit der Sättigungszustand ( $\psi_2 = 1$ ) erreicht wird?

$\vartheta$ $^\circ\text{C}$	$p_s$ mbar
16	18,17
17	19,36
18	20,62
19	21,96
20	23,37
21	24,85
22	26,42
23	28,08
24	29,82
25	31,66
26	33,60
27	35,64
28	37,78
29	40,04
30	42,41

**Lösung:**

a)

$$\vartheta_1 = 21^\circ\text{C}, \quad \Rightarrow x_{D,1} = x_{s,1} = 0,01585, \quad x_1 = x_{D,1} + x_{F,1} = 0,02214,$$

$$m_W = x_1 m_L = 44,28\text{ g},$$

$$h_{1+x,1} = (c_{p,\text{Luft}} + x_{D,1}c_{p,\text{Dampf}} + x_{F,1}c_{p,\text{Wasser}})\vartheta_1 + x_{D,1}r_0 = 61,82\text{ kJ/kg}.$$

b)

$$x_1 = x_{D,2} = x_{s,2} = 0,02214, \quad \Rightarrow p_{s,2} = \frac{p_1}{1 + 0,622/x_{s,2}} = 34,37\text{ mbar},$$

$$\text{Interpolation in Dampftdrucktabelle} \quad \Rightarrow \vartheta_2 = 26,38^\circ\text{C},$$

$$h_{1+x,2} = (c_{p,\text{Luft}} + x_{s,2}c_{p,\text{Dampf}})\vartheta_2 + x_{s,2}r_0 = 82,86\text{ kJ/kg},$$

$$Q_{12} = m_L(h_{1+x,2} - h_{1+x,1}) = 42,07\text{ kJ}$$