

Prüfung aus Grundlagen der Thermodynamik 09.05.2003

B1 Eine Maschine mit einem idealen Gas gegebener konstanter spezifischer Wärmekapazitäten als Arbeitsmedium arbeitet nach folgendem reversiblen Kreisprozeß:

- 1 → 2: adiabate Expansion.
- 2 → 3: isochore Verdichtung.
- 3 → 1: isobare Verdichtung.

- Zeichnen Sie die Zustandsänderungen im p,V- und im T,s-Diagramm ein!
- Handelt es sich um eine Wärmekraftmaschine oder eine Wärmepumpe?
- Berechnen Sie für jeden Teilprozeß die zu- bzw. abgeführte Wärme und Arbeit.
- Skizzieren Sie in den Diagrammen die zu- bzw. abgeführte Wärme und die Nettoarbeit.
- Berechnen Sie die Leistungskennzahl als Funktion von V_1 und V_2 .

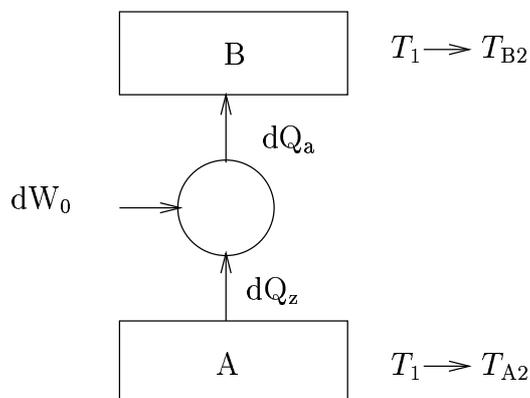
$$\begin{aligned}
 1 \rightarrow 2 \quad dq = 0 &\Rightarrow \frac{p_2}{p_1} = \left(\frac{v_1}{v_2}\right)^\kappa & du = d_e w &\Rightarrow \underline{w_{12} = c_v (T_2 - T_1)} \quad q_{12} = 0 \\
 2 \rightarrow 3 \quad dv = 0 &\Rightarrow \frac{T_2}{T_3} = \frac{p_2}{p_1} & du = d_e q &\Rightarrow \underline{q_{23} = q_{zu} = c_v T_3 \left(1 - \frac{T_2}{T_3}\right)} \quad w_{23} = 0 \\
 3 \rightarrow 1 \quad dp = 0 &\Rightarrow \frac{T_1}{T_3} = \frac{v_1}{v_2} & dh = d_e q &\Rightarrow \underline{q_{31} = q_{ab} = c_p T_3 \left(\frac{T_1}{T_3} - 1\right)} \quad w_{31} = -p_1 \int_{v_2}^{v_1} dv = \underline{-p_1 (v_1 - v_2)}
 \end{aligned}$$

$$\varepsilon_W = \frac{|q_{ab}|}{w_0} = \left(1 - \frac{q_{zu}}{|q_{ab}|}\right)^{-1} = \left(1 - \frac{1}{\kappa} \frac{1 - \left(\frac{v_1}{v_2}\right)^\kappa}{1 - \frac{v_1}{v_2}}\right)^{-1}$$

B2 Zwei identische Körper der Masse m und mit der konstanten spezifischen Wärmekapazität c haben beide die Temperatur T_1 . Eine reversibel arbeitende Kältemaschine wird nun zwischen die beiden Körper geschaltet und arbeitet solange, bis die Temperatur des Körpers A auf T_{A2} ($T_{A2} < T_1$) abgesunken ist.

Berechnen Sie:

- a) Die Temperatur T_{B2} des Körpers B in Abhängigkeit von T_1 und T_{A2} .
- b) Die Arbeit W_0 , die der Maschine zugeführt werden muss, in Abhängigkeit von T_1 und T_{A2} .



$$a) 2. \text{ HS Maschine: } dS = \underbrace{d_e S}_{\frac{d_e Q}{T}} + \underbrace{d_i S}_{=0, rev. \text{ Kreisprozess}} = \underbrace{0}_{\text{Kreisprozess}} \Rightarrow \frac{d_e Q_z}{T} - \frac{d_e Q_a}{T} = 0$$

$$1. \text{ HS Körper: A: } dH_A = d_e Q_A = mc \underbrace{dT_A}_{<0} = -dQ_z \quad \text{B: } dH_B = d_e Q_B = mc \underbrace{dT_B}_{>0} = dQ_a \Rightarrow$$

$$- \int_{T_1}^{T_{A2}} \frac{dT_A}{T_A} = \int_{T_1}^{T_{B2}} \frac{dT_B}{T_B} \Rightarrow T_{B2} = \frac{T_1^2}{T_{A2}}$$

$$b) 1. \text{ HS Maschine: } d_e W_0 - d_e Q_z + d_e Q_a = 0 \Rightarrow W_0 = \frac{mc}{T_{A2}} (T_1 - T_{A2})^2$$

B3 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 adiabat bis zum Sättigungszustand komprimiert wird? Skizzieren Sie den Vorgang in einem pv -Diagramm und einem TS -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 Prüfung (interpolieren nicht notwendig)

$$a) (1-x) s'_1(10 \text{ bar}) + x s''_1(10 \text{ bar}) = s_2 = 3,1611 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \Rightarrow DT : s_2 = s'_2 \text{ und } p_2(s'_2) = \underline{74,641 \text{ bar}}$$

$$b) (1-x_n) s'_1(10 \text{ bar}) + x_n s''_1(10 \text{ bar}) = s''_2(p_2) \Rightarrow x_n = \frac{s''_2(p_2) - s'_1(10 \text{ bar})}{s''_1(10 \text{ bar}) - s'_1(10 \text{ bar})} = 0.821 = \frac{\Delta m_D + m_{D1}}{\Delta m_D + m} \Rightarrow$$

$$\Delta m_D = m \frac{x_n - x}{1 - x_n} = \underline{33,02 \text{ kg}}$$

B4 In einem Gefäß befindet sich 40 kg Eis mit der Temperatur $\vartheta_E = -10^\circ \text{C}$. Wieviel Wasser der Temperatur $\vartheta_F = 30^\circ \text{C}$ muß dem Gefäß mindestens hinzugefügt werden, um das Eis vollständig zu schmelzen?

Berechnen Sie außerdem die Entropieänderung dieses Vorganges und begründen Sie, warum dieser reversibel oder irreversibel ist.

$$c_{p,E} = 2,1 \text{ kJ/kg K}, \quad c_{p,F} = 4,19 \text{ kJ/kg K}, \quad l_0 = 333,5 \text{ kJ/kg.}$$

Etwas Wärmeaustausch mit der Umgebung kann vernachlässigt werden.

$$a) 1. \text{ HS Eis: } dH_E = m_E c_{pE} dT_E + l_0 dm, \text{ Wasser: } dH_F = m_F c_{pF} dT_F$$

$$1. \text{ HS Gesamt: } dH = dH_E + dH_F = 0 \Rightarrow m_F = \frac{m_E c_{pE} (T_{E2} - T_{E1}) + l_0 m_E}{c_{pF} (T_{F1} - T_{F2})} = \underline{112,81 \text{ kg}}$$

$$b) 2. \text{ HS Eis: } dS_E = d_e S_E + \underbrace{d_i S_E}_{=0, rev.} = \frac{d_e Q_E}{T_E} \Rightarrow \Delta S_E = m_E \left(c_{pE} \ln \frac{T_{E2}}{T_{E1}} + \frac{l_0}{T_{E1}} \right)$$

$$2. \text{ HS Wasser } dS_F = d_e S_F + \underbrace{d_i S_F}_{=0, rev.} = \frac{d_e Q_F}{T_F} \Rightarrow \Delta S_F = m_F c_{pF} \ln \frac{T_{F2}}{T_{F1}}$$

$$\text{gesamt: } dS_{ges.} = \underbrace{d_e S_{ges.}}_{0, \leftarrow d_e Q=0} + d_i S_{ges.} = dS_E + dS_F \Rightarrow \Delta S_{ges.} = \Delta_i S_{ges.} = \underline{2,71 \frac{\text{kJ}}{\text{K}}}$$

Prozess ist irreversibel, weil $\Delta_i S_{ges.} > 0!$

B5 Zwei Mengen feuchter Luft A und B werden bei $p = 1$ bar isobar gemischt (Mischung M).

A: $m_A = 1$ kg (trockene Luft); $\vartheta_A = 6^\circ\text{C}$; $\psi = 0,9$

B: $h_B = 100$ kJ/kg

Als Ergebnis dieses Prozesses liegt **gesättigte** feuchte Luft mit $x_M = 0,018$ vor.

- Berechnen Sie x_A und h_A !
- Berechnen Sie ϑ_M und h_M !
- Berechnen Sie m_B und x_B !

$$c_{p,L} = 1 \text{ kJ/kgK}; \quad r_0 = 2501,6 \text{ kJ/kg}; \quad c_{p,D} = 1,86 \text{ kJ/kgK}$$

$$x = 0,622 \frac{p_D}{p - p_D}; \quad \psi = \frac{x}{x_S}$$

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
26	33,60
27	35,64
28	37,78
29	40,04
30	42,41

$$\text{a) } x_{sA} = 0,622 \frac{p_s(6^\circ\text{C})}{p - p_s(6^\circ\text{C})} = 5,871 \cdot 10^{-3} \rightarrow x_A = x_{AD} = x_{sA} \psi = \underline{5,284 \cdot 10^{-3}}$$

$$h_A = (c_{pL} + x_{AD} c_{pD}) \vartheta_A + x_{AD} r_0 = \underline{19,276 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}$$

$$\text{b) } p_{sM} = \frac{p}{\frac{0,622}{x_M} + 1} = 28,125 \text{ bar} \Rightarrow \vartheta_M \approx \underline{23^\circ\text{C}} \quad h_M = (c_{pL} + x_M c_{pD}) \vartheta_M + x_M r_0 = \underline{68,799 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}$$

$$\text{c) } \Delta H = m_M h_M - (m_A h_A + m_B h_B) = 0 \Rightarrow m_B = m_A \frac{h_M - h_A}{h_B - h_M} = \underline{1,587\text{kg}}$$

$$m_B x_B + m_A x_A = m_M x_M \Rightarrow x_B = \frac{(m_A + m_B) x_M - m_A x_A}{m_B} = \underline{0,026}$$