

## Musterlösung WS12

### 1. Aufgabe (25 Punkte)

a) Isentrope Zustandsänderung für Zylinder I:

Mit  $TdS = dU + p dV$ ,  $dS = 0$ ,  $dU = m c_v dT$ ,  $pV^\kappa = \text{const}$  folgt

$$\frac{dT}{T} = -\frac{R}{c_v} \frac{dV}{V}, \quad \begin{matrix} c_v = c_p - R \\ \kappa = c_p / c_v \end{matrix} \Rightarrow T_{I,2} = T_1 \left( \frac{V_1}{V_2} \right)^{\frac{R}{c_p - R}}$$

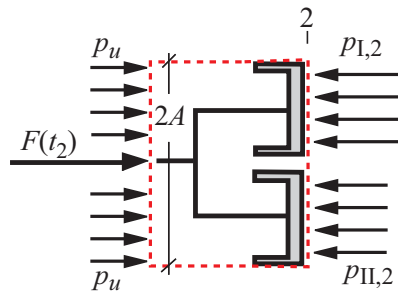
Isotherme Zustandsänderung für Zylinder II:  $\Rightarrow T_{II,2} = T_1$

b) Kräftegleichgewicht am Kolben

$$F(t_2) = (p_{I,2} + p_{II,2} - 2p_u) A$$

$$p_{I,2} = \frac{m_I R T_{I,2}}{V_2}$$

$$p_{II,2} = \frac{m_{II} R T_{II,2}}{V_2}$$



c) Isentrope Zustandsänderung für Zylinder I:

Aus  $Tds = du + p dv$  folgt mit  $ds = 0$ :

$$W_{I,12}^V = -m_I \int_1^2 p dv_I = m_I \int_1^2 du_I = m_I \int_1^2 c_v dT_I = m_I (c_p - R) (T_{I,2} - T_1) (> 0)$$

Isotherme Zustandsänderung für Zylinder II:

$$W_{II,12}^V = -m_{II} \int_1^2 p dv_{II} \stackrel{p v = RT = R T_1}{=} -m_{II} R T_1 \int_1^2 \frac{dv_{II}}{v_{II}} = m_{II} R T_1 \ln \left( \frac{V_1}{V_2} \right) (> 0)$$

d)

Energiebilanz am Gas II:

$$Q_{12} + W_{II,12}^V = 0 \Rightarrow Q_{12} = -m_{II} R T_1 \ln \left( \frac{V_1}{V_2} \right)$$

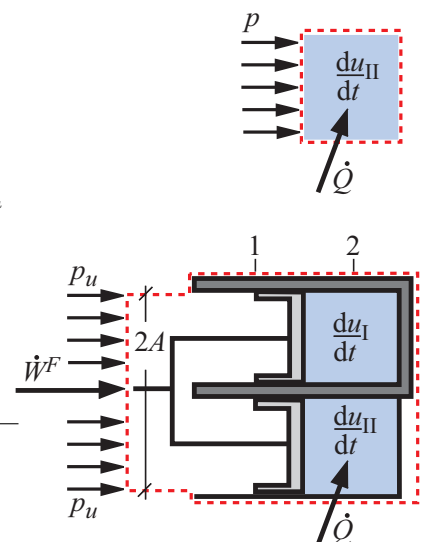
Bilanz am Gesamtsystem:

$$W_{12}^F + Q_{12} + W_{12}^{V,p_u} = m_I c_v (T_{I,2} - T_1) \quad \text{Unbek.: } W_{12}^F, W_{12}^{V,p_u}$$

Verschiebearbeit:

$$W_{12}^{V,p_u} = -\int_1^2 p_u dV = 2p_u (V_1 - V_2) (> 0)$$

$$\Rightarrow W_{12}^F = m_{II} R T_1 \ln \left( \frac{V_1}{V_2} \right) + m_I c_v (T_{I,2} - T_1) - 2p_u (V_1 - V_2)$$



e) Entropieänderung des Gases:

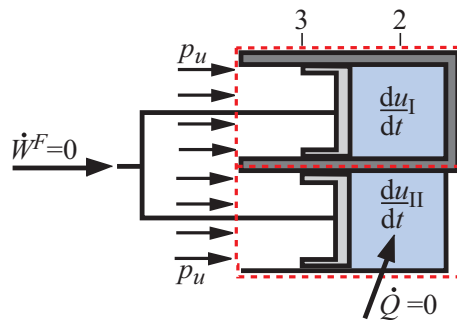
$$S_2 - S_1 = \overset{0}{\Delta S_I} + \Delta S_{II} = m_{II} R \ln \left( \frac{V_2}{V_1} \right) (< 0)$$

f) Entropiebilanz am Gesamtsystem:

$$\frac{dS}{dt} = \frac{\dot{Q}}{T_u} + \dot{S}_{\text{irr}} \stackrel{2}{\Rightarrow} S_{\text{irr},12} = S_2 - S_1 - \frac{Q_{12}}{T_u} = m_{II} R \ln \left( \frac{V_1}{V_2} \right) \left( \frac{T_1}{T_u} - 1 \right)$$

g)

Irreversible Expansion ohne Wärmeübergang und Arbeit an der Kolbenstange auf Zustand 3 mit Endvolumen  $V_3$ :



$$\frac{dS}{dt} = \dot{S}_{\text{irr}} \Rightarrow$$

$$S_{\text{irr},23} = m_I (s_3 - s_2)_I + m_{II} (s_3 - s_2)_{II} \quad (1) \text{ Unbek.: } S_{\text{irr},2,3}, (s_3 - s_2)_I, (s_3 - s_2)_{II}$$

$$(s_3 - s_2)_I = c_v \ln \left( \frac{T_{I,3}}{T_{I,2}} \right) + R \ln \left( \frac{V_3}{V_2} \right) \quad (2) \text{ Unbek. 4,5: } T_{I,3}, V_3$$

$$(s_3 - s_2)_{II} = c_v \ln \left( \frac{T_{II,3}}{T_{II,2}} \right) + R \ln \left( \frac{V_3}{V_2} \right) \quad (3) \text{ Unbek. 6: } T_{II,3}$$

$$p_{I,3} V_3 = m_I R T_{I,3} \quad (4) \text{ Unbek. 7: } p_{I,3}$$

$$p_{II,3} V_3 = m_{II} R T_{II,3} \quad (5) \text{ Unbek. 8: } p_{II,3}$$

$$(s_3 - s_2)_I = (c_v + R) \ln \left( \frac{T_{I,3}}{T_{I,2}} \right) - R \ln \left( \frac{p_{I,3}}{p_{I,2}} \right) \quad (6) \text{ alternativ Massenerhaltung: } \frac{p_{I,3} V_3}{R T_{I,3}} = \frac{p_{I,2} V_2}{R T_{I,2}}$$

$$(s_3 - s_2)_{II} = (c_v + R) \ln \left( \frac{T_{II,3}}{T_{II,2}} \right) - R \ln \left( \frac{p_{II,3}}{p_{II,2}} \right) \quad (7) \text{ alternativ Massenerhaltung: } \frac{p_{II,3} V_3}{R T_{II,3}} = \frac{p_{II,2} V_2}{R T_{II,2}}$$

$$F_3 = 0 \Leftrightarrow p_{I,3} + p_{II,3} - 2p_u = 0 \quad (8)$$

2. Aufgabe (16 Punkte)

A a) Da Phasengleichgewicht gefordert ist, muss der Druck dem Dampfdruck der chemischen Substanz bei der betreffenden Temperatur entsprechen:

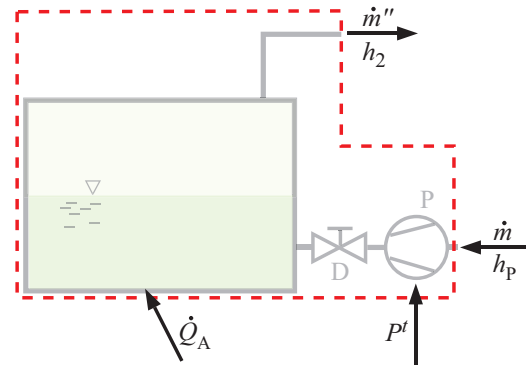
$$p \stackrel{\text{Tab.}}{=} p^{\text{sat}}(\vartheta_A)$$

A b) Mit Füllverhältnis 1/3 gilt:

$$\begin{aligned} V' &= m' v' = \frac{V}{3} \\ V'' &= m'' v'' = \frac{2V}{3} \\ v', v'' &\stackrel{\text{Tab.}}{=} v'(\vartheta_A), v''(\vartheta_A) \end{aligned}$$


---

$$\Rightarrow \frac{m'}{m''} = \frac{v''(\vartheta_A)}{2 v'(\vartheta_A)}$$



A c) Energie- und Massenbilanz im stationären Betrieb:

$$\frac{dE}{dt} = 0 = \dot{m} h_P - \dot{m}'' h_2 + \dot{Q}_A + P^t, \quad h_2 \stackrel{\text{Tab.}}{=} h''(\vartheta_A)$$

$$\frac{dm}{dt} = 0 \quad \Rightarrow \quad \dot{m} = \dot{m}''$$


---

$$\Rightarrow \dot{Q}_A = \dot{m} (h''(\vartheta_A) - h_P) - P^t$$

B a) Energie- und Massenbilanz für instationären Betrieb:

$$\frac{dE}{dt} = \frac{dU}{dt} = \dot{m} h_P + \dot{Q}_A + P^t \quad \stackrel{\text{Int.}}{\Rightarrow} \quad m_2 u_2 - m_1 u_1 = (m_2 - m_1) h_P + \Delta t (\dot{Q}_A + P^t)$$

$$\frac{dm}{dt} = \dot{m} \quad \stackrel{\text{Int.}}{\Rightarrow} \quad m_2 - m_1 = \dot{m} \Delta t, \quad m_2 = m_1 + \dot{m} \Delta t$$


---

$$\Rightarrow \Delta t = \frac{m_1 (u_2 - u_1)}{\dot{m} (h_P - u_2) + \dot{Q}_A + P^t} \quad (1) \quad \text{Unbek.: } \Delta t, u_2, u_1, m_1$$

$$m_1 = m'_1 + m''_1 = \frac{V'}{v'(\vartheta_A)} + \frac{V''}{v''(\vartheta_A)} \quad (2) \quad \text{aus Teil A)b)}$$

$$u_2 = u'(p_2) \quad (3) \quad \text{Unbek.: } p_2$$

$$m_1 u_1 = m'' u''(\vartheta_A) + m' u'(\vartheta_A) \quad (4)$$

$$V = m_2 v'(p_2) = (m_1 + \dot{m} \Delta t) v'(p_2) \quad (5)$$

$\Rightarrow$  Fünf Gleichungen für fünf Unbekannte  $\checkmark$

### Aufgabe 3

a) siehe Abbildungen

b)

$$\left. \begin{array}{l} x_1 = 1 \\ \vartheta_1 = \vartheta_0 - \Delta\vartheta_{VD} \end{array} \right\} \xrightarrow{\text{Tab.}} p_1$$

$$\left. \begin{array}{l} x_5 = 0 \\ \vartheta_5 = \vartheta_u - \Delta\vartheta_K \end{array} \right\} \xrightarrow{\text{Tab.}} p_5$$

c)

$$\left. \begin{array}{l} \frac{de}{dt} = 0 = h_1 - h_2 + \overset{0}{\cancel{q_{12}}} + w_{12}^t \\ h_1 \stackrel{\text{Tab.}}{=} h''(p_1), w_{12}^t = w_{V1}^t \end{array} \right\} \Rightarrow h_2 = h_1 + w_{V1}^t$$

Druck  $p_2 = p_M$  im Mischgefäß:

$$\left. \begin{array}{l} h_{2^*} = h_1 + \eta_{s,V} w_{V1}^t \\ s_{2^*} = s_1 \stackrel{\text{Tab.}}{=} s''(p_1) \end{array} \right\} \xrightarrow{\text{Tab.}} \left\{ \begin{array}{l} p_2 = p(h_{2^*}, s_1) \\ \vartheta_2 = \vartheta(p_2, h_2) \end{array} \right.$$

d) Bilanz am Mischgefäß

$$\frac{dE}{dt} = 0 = \dot{m}_K (h_6 - h_3) + \dot{m}_{VD} (h_2 - h_7)$$

$$h_6 = h_5 \stackrel{\text{Tab.}}{=} h(x_5, p_5) \quad \text{isenthalp}$$

$$h_3 \stackrel{\text{Tab.}}{=} h''(p_M), h_7 \stackrel{\text{Tab.}}{=} h'(p_M)$$

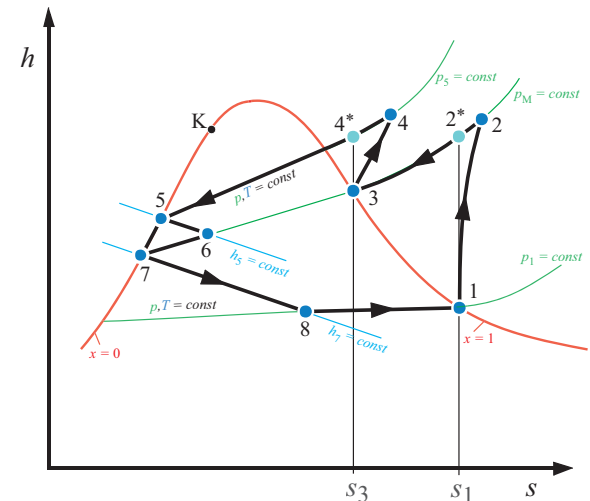
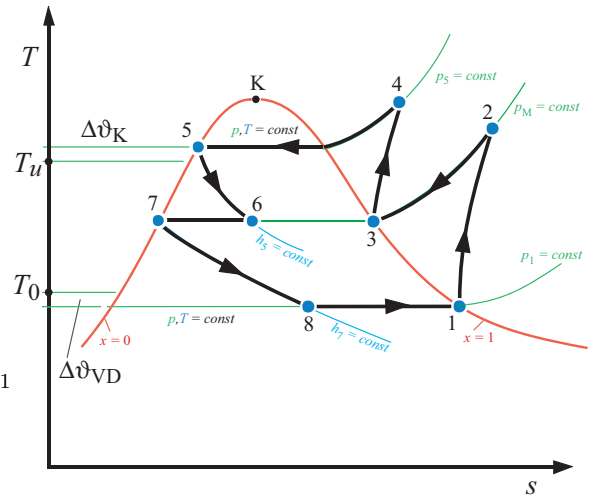
$$\Rightarrow \frac{\dot{m}_K}{\dot{m}_{VD}} = \frac{h_2 - h_7}{h_6 - h_3}$$

$$\dot{Q}_{VD} = \dot{m}_{VD} (h_1 - h_8)$$

$$h_8 = h_7 \stackrel{\text{Tab.}}{=} h'(p_M) \quad \text{isenthalp} \quad \Rightarrow \quad \dot{m}_K = \frac{\dot{Q}_{VD}}{h_1 - h_8} \frac{h_2 - h_7}{h_6 - h_3}, \quad \dot{m}_{VD} = \frac{\dot{Q}_{VD}}{h_1 - h_8}$$

e)

$$\left. \begin{array}{l} P_{V2}^t = \dot{m}_K w_{V2}^t \\ \frac{de}{dt} = 0 = h_3 - h_4 + \overset{0}{\cancel{q_{V2}}} + w_{V2}^t \\ h_4 - h_3 = \frac{1}{\eta_{s,V}} (h_{4^*} - h_3) \\ h_{4^*} \stackrel{\text{Tab.}}{=} h(s_3, p_5), s_3 = s''(p_M) \end{array} \right\} \Rightarrow P_{V2}^t = \dot{Q}_{VD} \frac{h_{4^*} - h_3}{\eta_V (h_1 - h_8)} \frac{h_2 - h_7}{h_6 - h_3}$$



f)

$$\left. \begin{aligned}
 \frac{dS}{dt} = 0 &= \dot{m}_{VD} (s_2 - s_7) + \dot{m}_K (s_6 - s_3) + \dot{S}_{irr} \\
 s_2 &\stackrel{\text{Tab.}}{=} s(p_M, h_2) \\
 s_7 &\stackrel{\text{Tab.}}{=} s'(p_M) \\
 s_6 &\stackrel{\text{Tab.}}{=} s(p_M, h_6) \\
 s_3 &\stackrel{\text{Tab.}}{=} s''(p_M)
 \end{aligned} \right\} \Rightarrow \begin{aligned}
 \dot{S}_{irr} &= \dot{m}_{VD} (s_7 - s_2) + \dot{m}_K (s_3 - s_6) \\
 \dot{E}_V &= T_u \dot{S}_{irr}, \quad T_u = \vartheta_u = 273,15 \text{ K} \\
 \epsilon &= \frac{\dot{Q}_{VD}}{\dot{m}_{VD} w_{V1}^t + \dot{m}_K w_{V2}^t}
 \end{aligned}$$

g) reversibler Kälteprozess

$$\left. \begin{aligned}
 q_{VD} + w^t + q_K &= 0, \quad q_K < 0 \\
 \frac{q_{VD}}{T_0} + \frac{q_K}{T_u} &= 0
 \end{aligned} \right\} \Rightarrow w^t = q_{VD} \frac{T_u - T_0}{T_0}$$