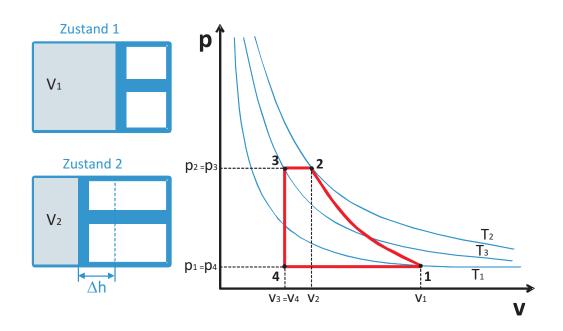
Musterlösung Aufgabe 1: «Ideales Gas»

I. TEILAUFGABE A) \Rightarrow 4 PUNKTE



II. TEILAUFGABE B) \Rightarrow 4 PUNKTE

$$V_{\text{2}} = V_{\text{1}} - \Delta V = V_{\text{1}} - \frac{\pi \cdot d^{2} \cdot \Delta h}{4} = \text{0.18850} - \frac{3.14 \cdot (o.4)^{2} \cdot \text{0.90}}{4} = \text{0.07540} \ m^{3},$$

1 \longrightarrow 2 reversibel adiabat $\Rightarrow p \cdot V^{\kappa} = const.$

$$p_{\scriptscriptstyle 1} \cdot V_{\scriptscriptstyle 1}{}^{\kappa} = p_{\scriptscriptstyle 2} \cdot V_{\scriptscriptstyle 2}{}^{\kappa} \quad \Rightarrow \quad \mathrm{mit} \quad (p \cdot V = m \cdot R \cdot T) \quad \Rightarrow rac{T_{\scriptscriptstyle 1}}{V_{\scriptscriptstyle 1}} V_{\scriptscriptstyle 1}{}^{\kappa} = rac{T_{\scriptscriptstyle 2}}{V_{\scriptscriptstyle 2}} V_{\scriptscriptstyle 2}{}^{\kappa}$$

$$T_1V_1^{\kappa-1}=T_2V_2^{\kappa-1} \quad \Rightarrow \left(rac{V_1}{V_2}
ight)^{\kappa-1}=rac{T_2}{T_1} \; ext{oder}$$

$$\ln\left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\kappa-1} = \ln\left(\frac{T_2}{T_1}\right) \quad \Rightarrow \quad (\kappa - 1) \cdot \ln\left(\frac{V_1}{V_2}\right) = \ln\left(\frac{T_2}{T_1}\right)$$

$$\kappa - 1 = rac{\ln{(T_2/T_1)}}{\ln{(V_1/V_2)}} \ \ \, \Rightarrow \kappa = rac{\ln{(T_2/T_1)}}{\ln{(V_1/V_2)}} + 1$$

$$\kappa = \frac{\ln{(423.15/293.15)}}{\ln{(0.18850/0.07540)}} + 1 = \boxed{1.4006}$$

III. TEILAUFGABE C) \Rightarrow 2 PUNKTE

$$\begin{split} \kappa &= \frac{c_p}{c_v}, \ R = c_p - c_v \\ R &= c_p - \frac{c_p}{\kappa} = cp \left(1 - \frac{1}{\kappa}\right) = 0.9085 \left(1 - \frac{1}{1.4006}\right) = 0.25984 \\ R &= \frac{R_m}{M} \quad \Rightarrow M = \frac{R_m}{R} = \frac{8.31447}{0.25984} = \boxed{31.999 \ g/mol} \quad \Rightarrow O_2 \\ p \cdot V &= m \cdot R \cdot T \quad \Rightarrow \quad m = \frac{p_1 \cdot V_1}{R \cdot T_1} \\ m &= \frac{1,013 \cdot 10^5 \left(\frac{kg}{m \cdot s^2}\right) \cdot 0,18850 (m^3)}{0,25984 \left(\frac{kJ}{kg \cdot K}\right) \cdot 293,15 (K)} = 2,5068 \cdot 10^2 \left(\frac{\frac{kg}{m \cdot s^2} \cdot m^3}{\frac{kJ}{kg \cdot K} \cdot K}\right) \\ &= 2,5068 \cdot 10^2 \cdot 10^{-3} \left(\frac{\frac{kg}{m \cdot s^2} \cdot m^3}{\frac{kg \cdot m^2}{kg \cdot K} \cdot K}\right) = \boxed{0.25068 \ kg} \end{split}$$

IV. TEILAUFGABE D) \Rightarrow 2 PUNKTE

$$\begin{array}{ll} 4 \longrightarrow \text{1 isobare Zustands\"{a}nderung} & \Rightarrow \frac{T_4}{V_4} = \frac{T_1}{V_1} & \Rightarrow T_4 = \frac{T_1 \cdot V_4}{V_1} \\ V_4 = V_3 & \text{(isochore Zustands\"{a}nderung)} \\ 2 \longrightarrow \text{3 isobare Zustands\"{a}nderung} & \Rightarrow \frac{T_2}{V_2} = \frac{T_3}{V_3} & \Rightarrow V_3 = \frac{T_3 \cdot V_2}{T_2} \\ \Rightarrow T_4 = \frac{T_1 \cdot V_4}{V_1} = \frac{T_1 \cdot V_3}{V_1} = \frac{T_1 \cdot T_3 \cdot V_2}{T_2 \cdot V_1} \\ T_4 = \frac{293, 15 \cdot 373, 15 \cdot 0, 18850}{423, 15 \cdot 0, 18850} = \boxed{103, 40 \ K} \end{array}$$

V. TEILAUFGABE E) ⇒ 4 PUNKTE

1 ---- 2 reversibel adiabate Zustandsänderung:

Volumenänderungsarbeit:

$$\begin{split} (w_{12})_{rev.ad.} &= \frac{p_1 \cdot v_1}{\kappa - 1} \cdot (\frac{T_2}{T_1} - 1) \quad \Rightarrow (W_{12})_{rev.ad.} = \frac{p_1 \cdot V_1}{\kappa - 1} \cdot (\frac{T_2}{T_1} - 1) \\ (W_{12})_{rev.ad.} &= \frac{1,013 \cdot 10^5 \cdot 0,18850}{1,4006 - 1} \cdot (\frac{423,15}{293,15} - 1) = \boxed{21,138 \ kJ} \end{split}$$

Wärme:

$$(Q_{\scriptscriptstyle 12})_{rev.ad.} = 0$$

2 ---- 3 isobare Zustandsänderung:

Volumenänderungsarbeit:

$$\begin{split} &(w_{23}) = \int_{2}^{3} p dv = -p \cdot (v_{3} - v_{2}) \\ &\Rightarrow (W_{23}) = -p \cdot (V_{3} - V_{2}) \quad \text{mit} \quad V_{3} = \frac{T_{3} \cdot V_{2}}{T_{2}} \\ &(W_{23}) = -p \cdot (\frac{T_{3} \cdot V_{2}}{T_{2}} - V_{2}) \\ &p_{2} = p_{3} = \frac{T_{3} \cdot p_{4}}{T_{4}} = \frac{T_{3} \cdot p_{1}}{T_{4}} = \frac{373, 15 \cdot 1, 013}{103, 4} = 3,6556 \ bar \\ &(W_{23}) = -3,6556 \cdot 10^{5} \cdot (\frac{373, 15 \cdot 0, 07540}{423, 15} - 0,07540) = \boxed{3,256 \ kJ} \end{split}$$

Wärme:

$$(Q_{23}) = m \cdot c_p \cdot (T_3 - T_2) = \mathtt{0}, \mathtt{25068} \cdot \mathtt{0}, \mathtt{9085} \cdot (\mathtt{373}, \mathtt{15} - \mathtt{423}, \mathtt{15}) = \boxed{-\mathtt{11}, \mathtt{387} \ kJ}$$

 $3 \longrightarrow 4$ isochore Zustandsänderung:

Volumenänderungsarbeit:

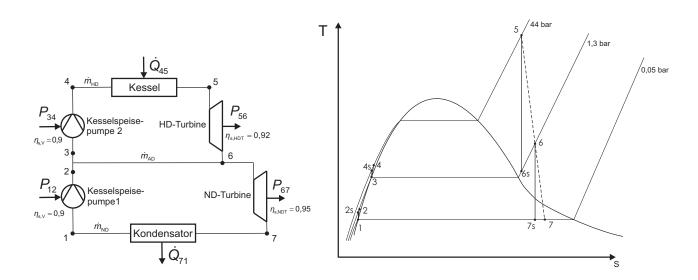
$$(W_{34}) = 0$$

Wärme:

$$\begin{split} (Q_{34}) &= m \cdot c_v \cdot (T_4 - T_3) = m \cdot \frac{c_p}{\kappa} \cdot (T_4 - T_3) \\ &= \mathrm{0,25068} \cdot \frac{\mathrm{0,9085}}{\mathrm{1,4006}} \cdot (\mathrm{103,40 - 373,15}) = \boxed{-43,862~kJ} \end{split}$$

Musterlösung Aufgabe 2: «Kreisprozess»

I. TEILAUFGABE A) \Rightarrow 4 PUNKTE



II. TEILAUFGABE B) \Rightarrow 2 PUNKTE

Gesucht ist die Temperatur t_4 nach der Druckerhöhung der 2. Kesselspeisepumpe. Die Enthalpie h_3 und die Entropie s_3 können aus der Stoffdatentabelle direkt entnommen werden.

Aus $s_{4^{\mathfrak s}}=s_3\Longrightarrow h_{4^{\mathfrak s}}$ wird durch Interpolation bzw. aus der Tabelle direkt

 $h_{4^s}=4$ 53,6 $\frac{kJ}{kg}$ ermittelt. Daraus ergibt sich für h_4 aus

$$w_{t34} = \frac{1}{\eta} \cdot w_{34^S} = \frac{1}{0.9} \cdot (453, 6 - 449, 1) \frac{kJ}{kg} = 5 \frac{kJ}{kg} \Longrightarrow h_4 = h_3 + 5 \frac{kJ}{kg} = 454, 1 \frac{kJ}{kg}$$

 ${\rm die\ Temperatur} \Longrightarrow T_4 = {\rm 107,54}C$

III. TEILAUFGABE C) \Rightarrow 1 PUNKTE

Gesucht ist der Massenstrom \dot{m}_{45} der nötig ist um den Wärmestrom \dot{Q}_{45} aufzunehmen. $\dot{Q}_{45}=\dot{m}_{45}\cdot(h_4-h_5)\Longrightarrow \dot{m}_{45}=\frac{\dot{Q}_{45}}{(h_4-h_5)}=600\frac{kg}{s}.$

IV. TEILAUFGABE D) \Rightarrow 4 PUNKTE

Gesucht sei die Enthalpiebilanz der Vermischung des Massenstroms und das Verhältniss der Massen-

ströme:
$$\frac{\dot{m}_{ND}}{\dot{m}_{HD}}$$

$$\dot{H}_3 = \dot{H}_6 + \dot{H}_2$$
 und $\dot{m}_{AD} = \dot{m}_{HD} - \dot{m}_{ND} \Longrightarrow$

$$\dot{m}_{HD}\cdot h_3=\dot{m}_{AD}\cdot h_6+\dot{m}_{ND}\cdot h_2$$

$$\dot{m}_{HD}\cdot h_3 = (\dot{m}_{HD} - \dot{m}_{HD})\cdot h_6 + \dot{m}_{ND}\cdot h_2$$

$$\dot{m}_{HD}\cdot h_3=\dot{m}_{HD}\cdot h_6-\dot{m}_{ND}\cdot h_6+\dot{m}_{ND}\cdot h_2$$

$$\dot{m}_{HD}\cdot h_3 - h_6 = \dot{m}_{ND}\cdot h_2 - h_6 \Longrightarrow$$

$$rac{\dot{m}_{HD}}{\dot{m}_{ND}} = rac{h_3 - h_6}{h_2 - h_6}$$

 h_{6} wird aus $s_{\mathrm{6s}}=s_{\mathrm{5}}$ und über den Turbinenwirkungsgrad mit h_{5} berechnet.

Aus Interpolation: $h_{6s} = 2759, 17 \frac{kJ}{kq}$

$$\eta_{s,HDT} = rac{w_{t_56}}{w_{t_56s}} \implies w_{t_56} = \eta_{s,HDT} \cdot w_{t_56s} \implies h_5 - h_6 = \eta_{s,HDT} \cdot w_{t_56s}$$

$$h_6 = h_5 - (\eta_{s,HDT} \cdot w_{t_56s}) = 2841, 43 \frac{kJ}{kg}.$$

$$\begin{split} \frac{\dot{m}_{HD}}{\dot{m}_{ND}} &= \frac{h_3 - h_6}{h_2 - h_6} = \frac{(449, 1 - 2841, 43)\frac{kJ}{kg}}{(138, 0 - 2841, 43)\frac{kJ}{kg}} = 0,885 \\ &\Longrightarrow \dot{m}_{ND} = \dot{m}_{HD} \cdot 0,885 = 530,95\frac{kg}{s} \end{split}$$

V. TEILAUFGABE E) \Rightarrow 5 PUNKTE

Gesucht ist die Nutzleistung P_{Nutz}

$$P_{Nutz} = P_{\rm 12} + P_{\rm 34} + P_{\rm 56} + P_{\rm 67}$$

$$P_{\scriptscriptstyle 12} = \dot{m}_{\scriptscriptstyle ND} \cdot w_{\scriptscriptstyle t12} =$$
 530, 95 $rac{kg}{s} \cdot ($ 138, 0 $-$ 137, 77 $)rac{kJ}{kg} =$ 122, 12 kW

$$P_{34} = \dot{m}_{HD} \cdot w_{t34} = 600 \frac{kg}{s} \cdot (454, 1 - 449, 1) \frac{kJ}{kg} = 3MW$$

$$P_{56} = \dot{m}_{HD} \cdot w_{t56} = 600 rac{kg}{s} \cdot (2841, 43 - 3787, 4) rac{kJ}{kg} = -567, 58 MW$$

$$P_{67} = \dot{m}_{ND} \cdot w_{t12} = 530,95 rac{kg}{s} \cdot (2356,01-2841,43) rac{kJ}{kg} = -257,73 MW$$

$$P_{Nutz} = -822, 2MW$$

Ermittlung von h_7 erfolgt:

Aus $s_6=s_7\Longrightarrow s_6$ wird durch Interpolation bzw. aus der Tabelle über h_6

 $s_6=7,6414rac{kJ}{kgK}$ ermittelt. Für diesen Entropiewert ergibt sich, dass die Entspannung ins Nassdampf-

gebiet erfolgt. (siehe Entropiewerte im Zweiphasengebiet bei 0,05 bar) Der Dampfgehalt nach dem Turbinenaustritt ergibt sich aus:

$$\begin{split} Z(T,x) &= Z' + x(Z''(T) - Z'(T)) \Longrightarrow x = \frac{Z(T,x) - Z'(T)}{Z''(T,x) - Z'(T)} \Longrightarrow x = \frac{7,6413 - 0,4763}{8,393 - 0,4763} = \text{0,905} \\ h_{7s} &= 137,77 + \text{0,905} \cdot (2560,77 - 137,77) = 2330,47 \frac{kJ}{kg} \\ w_{t67} &= \eta_{s,NDT} \cdot w_{67s} = \text{0,95} \cdot (h_6 - h_{7s}) \frac{kJ}{kg} \Longrightarrow h_7 = h_6 - (\eta_{s,NDT} \cdot w_{t67s}) \frac{kJ}{kg} = 2356,\text{o1} \frac{kJ}{kg} \end{split}$$

VI. TEILAUFGABE F) \Rightarrow 3 PUNKTE

$$\begin{split} &\eta_{th} = \frac{P_{Nutz}}{\dot{Q}_{zu}} = 0,411 \Longrightarrow 41,1\% \\ &\eta_{ex} = \frac{P_{Nutz}}{\dot{E}_{zu}} = \frac{P_{Nutz}}{(1 - \frac{T_u}{T_a}) \cdot \dot{Q}_{zu}} = \frac{P_{Nutz}}{\dot{m}_{HD}} (\Delta h_{45} - TS_{45}) \Longrightarrow 88,1\% \end{split}$$

Musterlösung Aufgabe 3: CO₂ – Fass

I. TEILAUFGABE A) ightarrow 3 PUNKTE

Masse an umgefülltem CO2 (= Masse im Fass nach dem Umfüllen):

$$|\varDelta m_{\scriptscriptstyle{12}}| = |m_{\scriptscriptstyle{T,2}} - m_{\scriptscriptstyle{T,1}}| = |(\rho_{\scriptscriptstyle{T,2}} - \rho_{\scriptscriptstyle{T,1}}) \cdot V| = |(\texttt{0}, \texttt{81631} - \texttt{0}, \texttt{85631}) \tfrac{\texttt{kg}}{dm^3} \cdot \texttt{1000} \ dm^3| = \texttt{40} \ kg = m_F$$

Dichte des CO2 im Fass nach dem Umfüllen:

$$ho_{F, 2} = rac{m_F}{V_F} = rac{ ext{40} \; kg}{ ext{80} \; dm^3} = ext{0, 5} \; rac{kg}{dm^3}$$

Dampfgehalt:
$$v = v' + x \cdot (v'' - v') \quad \Rightarrow \quad x = \frac{v - v'}{v'' - v'}$$

$$\Rightarrow x_{F,2} = rac{rac{1}{0.5} - rac{1}{0.7734}}{rac{1}{0.1942} - rac{1}{0.7734}} = 0.183$$

II. TEILAUFGABE B) ightarrow 4 PUNKTE

Innere Energie vor der Erwärmung:

$$u_{F,2} = u' + x_{F,2}(u'' - u') = 248,5 \ \frac{kJ}{kg} + 0,183 \cdot (378,4 - 248,5) \ \frac{kJ}{kg} = 272,27 \ \frac{kJ}{kg}$$

Innere Energie nach der Erwärmung

$$ho_{F,3}=
ho_{F,2} \quad \Rightarrow \quad x_{F,3}=rac{rac{1}{0,5}-rac{1}{0,6553}}{rac{1}{0.28011}-rac{1}{0.6553}}=0,2452$$

$$\Rightarrow u_{F,3} =$$
 279, 1 $rac{kJ}{kq}$ + 0,2452 \cdot (357,4 $-$ 279,1) $rac{kJ}{kq}$ $=$ 298, 3 $rac{kJ}{kq}$

$$\Rightarrow Q_{23} = m_F(u_{F,3} - u_{F,2}) = ext{40 } kg \cdot (ext{298}, ext{3} - ext{272}, ext{27}) \; rac{kJ}{kg} = ext{1041,2} \; kJ$$

III. TEILAUFGABE C) ightarrow 3 PUNKTE

Masse der Flüssigkeit nach der Erwärmung:

$$m_{F,3,fl} = ({ t 1} - x_{F,3}) m_F = ({ t 1} - { t 0}, { t 2452}) \cdot { t 40} \ kg = { t 30}, { t 192} \ kg$$

Volumen der Flüssigkeit nach der Erwärmung: $V_{F,3,fl}=\frac{m_{F,3,fl}}{\rho_{F,3}}=\frac{30,192~kg}{0,6553~\frac{dm^3}{kg}}=46,07~dm^3$ Spiegelhöhe nach der Erwärmung:

$$z_3 = rac{V_{F,3,fl}}{A_F}$$
 wobei: $A_F = \pi \cdot rac{d^2}{4} =$ 12,566 dm^2

$$\Rightarrow z_3 = \frac{46,07 \ dm^3}{12,566 \ dm^2} = 3,667 \ dm$$

IV. TEILAUFGABE D) ightarrow 3 PUNKTE

Umgefüllte Masse: $\Delta m_{F,34} = m_{F,3} - m_{F,4}$

mit:
$$m_{F,4} =
ho_{F,4} \cdot V_F =$$
 0, 21108 $rac{kg}{dm^3} \cdot$ 80 $dm^3 =$ 16,89 kg

$$\text{Entnahmemassenstrom: } \dot{m} = \frac{\Delta m_{F,34}}{\tau} \quad \Rightarrow \tau = \frac{\Delta m_{F,34}}{\dot{m}} = \frac{(4\text{o} - 16,89)kg}{\text{o},2645\frac{kg}{h}} = 87,37\ h$$

V. TEILAUFGABE E) ightarrow 2 PUNKTE

p,v - Diagramm für CO2

