

ThD I Pity 2022

1. a) Energiebilanz um das Kamm:

$\frac{dE}{dt} = \dot{m}(h_1 - h_2) + \dot{Q} - \dot{W}$ stationär

$\dot{Q} = \dot{m}(h_2 - h_1)$

$h_1 = T_{\text{sat}} A_2 \rightarrow 292.95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$ gesättigte Flüssigkeit (70°C)

$h_2 = T_{\text{sat}} A_2 (h_g) = 719.07 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$\dot{Q}_{\text{ges}} = 0.5 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \left(719.07 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 292.95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \right) = 37.818 \text{ kW}$

$\dot{Q}_{\text{ges}} = \dot{Q}_{\text{in}} + \dot{Q}_{\text{out}} \quad \dot{Q}_{\text{out}} = \frac{\dot{Q}_{\text{ges}} - \dot{Q}_{\text{in}}}{1} = 100 \text{ W} - 37.818 \text{ kW} = \underline{\underline{-62.712 \text{ kW}}}$ eigentlich negativ

b)

c) stat. therm. Prozess: $Q = \dot{m}(s_2 - s_1) + \frac{\dot{Q}_{\text{in}}}{T} + \dot{S}_{\text{erz}}$ $\dot{S}_{\text{erz}} = \dot{m}(s_2 - s_1) - \frac{\dot{Q}_{\text{in}}}{T}$

$= 0.5 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \left(1.3069 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} - 0.9579 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \right) + \frac{62.712 \text{ kW}}{295 \text{ K}} = \underline{\underline{0.376 \text{ kW}}}$ $s_2 = T_{\text{sat}} A_2 = 0.9579 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$
 $s_1 = T_{\text{sat}} A_2 = 1.3069 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$

$\frac{dE}{dt} = \dot{m}(h_1) + \dot{Q} - \dot{W}$

Integral $\Delta U = \dot{m} h_{\text{ein}} + Q$

$m_2 u_2 - m_1 u_1 = \dot{m} h_{\text{ein}} + Q$

$\Delta m = \frac{m_2 u_2 - m_1 u_1 - Q}{h_{\text{ein}}}$

$(m_2 + \Delta m) u_2 - m_1 u_1 = \dot{m} h_{\text{ein}} + Q$

$\Delta m (u_2 - h_{\text{ein}}) = m_1 u_1 + Q - m_2 u_2$

$\Delta m = \frac{m_1 (u_1 - u_2) + Q}{u_2 - h_{\text{ein}}}$

$T_{\text{sat}} A_2 = 53.96 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$h_{\text{ein}} = 292.95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$u_1 = T_{\text{sat}} A_2 \rightarrow 719.07 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$u_2 = T_{\text{sat}} A_2 \rightarrow 292.95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$m_1 = 5755 \text{ kg}$

$m_2 = 7755 \text{ kg}$

$\Delta m = \frac{5755 \text{ kg} \left(719.07 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 292.95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \right) - 35 \cdot 10^3}{292.95 - 292.95 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 53.96 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} = \underline{\underline{3307.94 \text{ kg}}}$

c)

$\frac{dE}{dt} = \dot{m}(h_1) + \dot{Q} - \dot{W}$

$\frac{dE}{dt} \rightarrow \dot{m} h_{\text{ein}}$

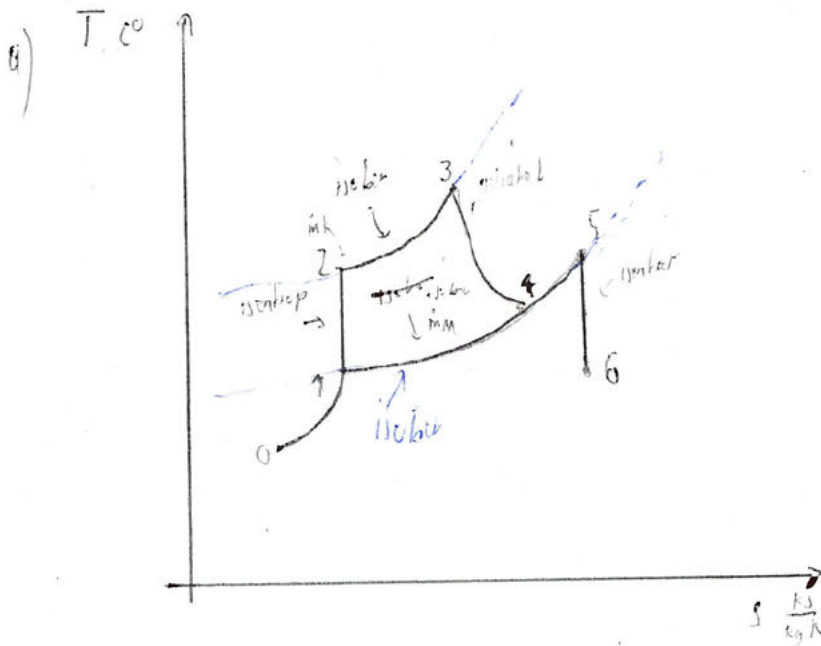
$m_2 s_2 - m_1 s_1, \quad m_2 = m_1 + \Delta m = 5755 + 3307.94 = 9062.94 \text{ kg}$

$= 9062.94 \text{ kg} \cdot 0.9579 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} - 5755 \text{ kg} \cdot 1.3069 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$

$s_1 = T_{\text{sat}} A_2 = 1.3069 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$

$s_2 = T_{\text{sat}} A_2 = 0.9579$

$= 1727.26 \frac{\text{kJ}}{\text{K}}$



b) zu T₂:

für (30) 50! Energiebilanz: $\frac{dE}{dt} = \dot{m}_{\text{gas}} (h_3 - h_2 + \frac{w_3^2 - w_2^2}{2}) + \dot{Q} - \dot{W}$

reversibel adiabatisch = isentrop $\frac{T_6}{T_5} = \left(\frac{p_6}{p_5}\right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}}$ $T_6 = T_5 \cdot \left(\frac{p_6}{p_5}\right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}} = 439.9 \text{ K} \cdot \left(\frac{0.1996}{0.562}\right)^{\frac{1.4-1}{1.4}} = \underline{\underline{328.075 \text{ K} = T_8}}$

$\frac{dE}{dt} = \dot{m} (h_3 - h_2 + \frac{w_3^2 - w_2^2}{2}) - \dot{W} = 0$

$\eta = \frac{R(T_5 - T_6)}{T_5 - T_6}$ $R = c_p - c_v = c_p - \frac{R}{\kappa}$

$w_6 = \sqrt{2 \cdot (h_5 - h_6) + w_5^2 - 2u}$
 $= \sqrt{2 \cdot c_p (T_5 - T_6) + w_5^2 - 2u}$

$\eta = \frac{0.297 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} \cdot (328.075 \text{ K} - 439.9 \text{ K})}{1 - 1.4} = 1.006 - \frac{1.006 \cdot 0.297}{1.4} = \underline{\underline{0.2477 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}}}}$
 $= 77.659 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$\eta = \sqrt{2 \cdot 1006 \frac{\text{J}}{\text{kgK}} \cdot (439.9 - 328.075 \text{ K}) + (220 \frac{\text{m}}{\text{s}})^2 - 2 \cdot 77.659 \frac{\text{J}}{\text{kg}}}$
 $= \underline{\underline{328.7829 \frac{\text{m}}{\text{s}} = w_6}}$

$$c) \quad h_6 - h_0 = T_0(s_6 - s_0) + \frac{w_0^2}{2} - \frac{w_6^2}{2} = c_p(T_6 - T_0) - T_0 \left[c_p \ln\left(\frac{T_6}{T_0}\right) - R \ln\left(\frac{p_6}{p_0}\right) \right] + \frac{w_0^2}{2} - \frac{w_6^2}{2}$$

$$= 7006 \frac{\text{J}}{\text{kg}} \cdot (328.77 \text{ K} - 293.15 \text{ K}) - 293.15 \text{ K} \cdot \left(1006 \frac{\text{J}}{\text{kg K}} \cdot \ln\left(\frac{328.77}{293.15}\right) \right) + \frac{(328.77)^2}{2} - \frac{(200)^2}{2}$$

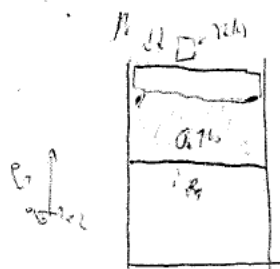
$$= 96200 \frac{\text{J}}{\text{kg}} \quad \underline{\underline{96,200 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}}$$

$$d) \quad s_6 - s_0 = c_p \ln\left(\frac{T_6}{T_0}\right) - R \ln\left(\frac{p_6}{p_0}\right)$$

$$= 7006 \frac{\text{J}}{\text{kg K}} \cdot \ln\left(\frac{328.77}{293.15}\right)$$

$$s_{\text{verlust}} = T_0 \cdot \Delta s = 293.15 \text{ K} \cdot 0.3071 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} = \underline{\underline{73.276 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}} = 0.3071 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$$

2-a) $\bar{n} = \frac{\bar{N}}{V} = \frac{8,34 \times 10^{24} \text{ mol}^{-1}}{50 \frac{\text{dm}^3}{\text{mol}}} = 166,2 \frac{1}{\text{dm}^3}$



Fläche $A = (0,05 \text{ m})^2 = 0,0025 \text{ m}^2$

Kräftegleichgewicht: $p_1 \cdot A - p_2 \cdot A - (m + m_{\text{Eis}}) \cdot g = 0$

$p_1 = \frac{(m + m_{\text{Eis}}) \cdot g}{A} + p_2$
 $= \frac{(32 \text{ kg} + 0,1 \text{ kg}) \cdot 9,81 \frac{\text{m}}{\text{s}^2}}{0,0025 \text{ m}^2} + 10^5 \text{ Pa}$

$pV = nRT$

$m = \frac{p \cdot V}{R \cdot T}$

$T_1 = 773,75 \text{ K}$

$= \frac{1,01 \cdot 10^5 \text{ Pa} \cdot 3,12 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3}{8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol K}} \cdot 773,75 \text{ K}} = 0,00372 \text{ kg}$
 $= 3,7222 \text{ g}$

$= 100098,2387 \text{ Pa} = \underline{\underline{1,401 \text{ bar}}}$

b) $T_{\text{gas}} = T_{\text{Eis}} \rightarrow$ da keine Wärme mehr fließt. $T_{\text{Eis},2} = T_{\text{Eis},1} \rightarrow$ hat nicht Eis

$T_{\text{gas}} = 0^\circ \text{C} \rightarrow 273,15 \text{ K}$, Die Temperatur ist 0 Grad, weil im oberen Behälter immer noch Eis vorhanden ist, das heißt, alle Wärme die das Gas abgeben hat hat nur Eis geschmolzen und nicht genützt.

$p_2 = p_1 = \underline{\underline{1,401 \text{ bar}}}$ Der Druck ändert sich nicht, da das Kräftegleichgewicht immer noch gelten muss.

c) E-Gleichung: $\frac{dE}{dt} = \dot{m}(h_1 - h_2) + \dot{Q} - \dot{W}$

$h_1 - h_2 = Q - W$

$W + m \cdot c_v (T_2 - T_1) = Q$

$W = \int_1^2 p dV = p_1 (V_2 - V_1)$ $V_2 = \frac{m R T_2}{p_2}$
 $= \frac{0,00372 \text{ kg} \cdot 8,314 \frac{\text{J}}{\text{mol K}} \cdot 273,15 \text{ K}}{1,401 \cdot 10^5}$

$= 1,407 \cdot 10^{-5} \text{ Pa} (0,00096 - 0,00372 \text{ m}^3) = 0,00096 \text{ m}^3$

$Q = 0,00372 \text{ kg} \cdot 0,655 \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} (500 - 0) \text{ K} = -304,96 \text{ J}$

$= \underline{\underline{779,257 \text{ J}}}$

$\frac{W}{m \cdot c_v}$

d) Energiekriterium: $\frac{dE}{dt} = \frac{dU}{dt} + \dot{Q} - \dot{W}$

$$m(u_2 - u_1) = Q$$

$$Q = Q_{HL} + X$$

Zuerst $f_{EW} =$ Kräftegleichgewicht:

$$F_{EW} = \frac{m \cdot g}{A} + p_0 = \frac{3 \cdot 9.81}{0.00715 \text{ m}^2} + 10^5 = 9.1 \cdot 10^5 \text{ Pa}$$

$$u_1 = u_{f01} + (1-\eta)(u_{fL} - u_{f01})$$

$$= 357.15 \text{ K} + (1-0.6)(-0.095 - (-357.98))$$

$$= -200.094 \text{ K}$$

$$u_2 = \frac{Q}{m} + u_1$$

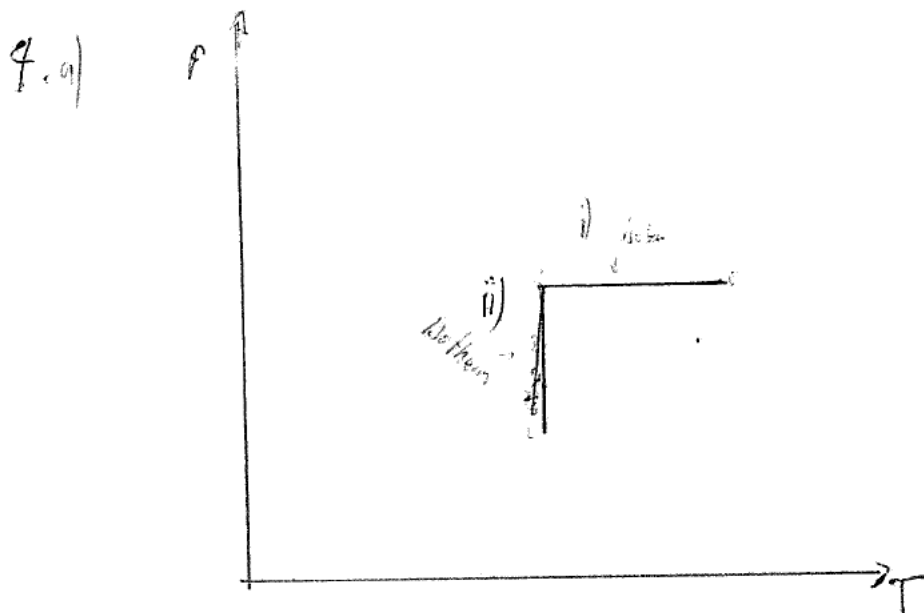
$$= \frac{779.257 \cdot 10^3 \text{ J}}{0.1 \text{ kg}} + (-200.094 \text{ K}) = -192.300 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$

$p_2 = p_1$, immer noch Kräftegleichgewicht:

$$X_{2/fL} = \frac{u_2 - u_{f02}}{u_{fL} - u_{f01}} = \frac{-192.300 - (-357.98)}{-0.095 - (-357.98)} = 0.42337$$

$$X_{EW} = 1 - X_{fL}$$

$$= 0.57663$$



b) $T_1 = -10^\circ\text{C}$, $T_{\text{verdampfer}} = -10^\circ\text{C} - 6\text{K} = -16^\circ\text{C} = T_2$

Erlöse Verdichter $\frac{dE}{dt} = \dot{m}(h_2 - h_3) + \dot{Q}_K - \dot{Q}_F$

$h_2 = f(T_2, -16^\circ\text{C}) \rightarrow h_{2g} = 237.77 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

h_3 : $s_3 = s_2$, da alles verdichtet \rightarrow saturation $s_2 = \text{Tab A10} = 0.929 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} = s_3$

h_3 interpolieren mit Tab A10 \rightarrow $\frac{237.66 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 236.75 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}{0.9377 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} - 0.9066 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}}} \left(0.929 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} - 0.9066 \frac{\text{kJ}}{\text{kgK}} \right) + 236.75 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = 237.31 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$\dot{m} = \frac{\dot{W}_K}{h_2 - h_3} = \frac{-28 \frac{\text{J}}{\text{s}} \cdot 10^{-3}}{237.77 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 237.31 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} = 0.00013 \frac{\text{kg}}{\text{s}} = 0.13399 \frac{\text{g}}{\text{s}}$

c) ~~adiale~~ adiabatisch Dichteln sind isenthalp, $h_1 = h_4$ $h_1 = \text{Tab A10} \rightarrow h_1 = 93.42 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} = h_4$

$p_1 = p_2$, $p_2 = \text{Tab A10} \rightarrow T = -16^\circ\text{C}$ \rightarrow 1.57775 bar x_1 interpolieren mit Tab A11 $p = 1.57775 \text{ bar}$

$h_1 = \frac{93.42 - 237.31}{1.6 - 1.4} \left(1.57775 - 1.4 \right) + 237.31 = 29.2197$

$h_2 = \frac{237.77 - 236.08}{1.6 - 1.4} \left(1.57775 - 1.4 \right) + 236.08 = 237.7268 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$

$x_1 = \frac{93.42 - 237.7268}{237.7268 - 29.2197} = 0.3077$

$$d) \quad \epsilon_k = \frac{\dot{Q}_{zu}}{\dot{w}_L}$$

$$\dot{Q}_{zu} : \frac{\cancel{W}}{\cancel{M_L}} = \dot{m}(h_2 - h_1) + \dot{Q}_{\cancel{L}}$$

$$\dot{Q}_{zu} = \dot{m}(h_2 - h_1) = 0,000837 \frac{kg}{s} (217,77 - 93,72 \frac{kJ}{kg}) = 120,336 \frac{J}{s}$$

$$\epsilon_k = \frac{120,336 \frac{J}{s}}{28 \frac{J}{s}} = \underline{\underline{4,30}}$$

e) Fräse nicht gut kühlen