

## Lösung der Klausur im Fach „Höhere Thermodynamik“ am 03.03.2011

Aufgabe	1	2	3	4	5	Σ
mögliche Punkte	13	6	6	7	13,5	45,5

### 1. Aufgabe

a)  $T \cdot ds = \delta q + \delta w_R \Rightarrow 0 = \delta q + \delta w_R \Rightarrow \delta q \leq 0$  wg.  $\delta w_R \geq 0$  1,0P

$\delta w_R + \delta w_V + \delta q = du \Rightarrow \delta w_V = du \Rightarrow (3)$  1,0P

b)  $ds = \frac{dh - v \cdot dp}{T} \Rightarrow T \cdot \int ds = \int dh$  wg.  $T = const.$   $\wedge$   $p = const. \Rightarrow T \cdot (s'' - s') = h'' - h'$  2,0P

c)  $dp = \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_V \cdot dT + \left(\frac{\partial p}{\partial V}\right)_T \cdot dV \Rightarrow 0 = \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_V \cdot \left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_p + \left(\frac{\partial p}{\partial V}\right)_T$  2,0P

$\Rightarrow \left(\frac{\partial p}{\partial T}\right)_V \cdot \left(\frac{\partial T}{\partial V}\right)_p = -\left(\frac{\partial p}{\partial V}\right)_T \Rightarrow p \cdot \gamma \cdot \frac{1}{V} \cdot \frac{1}{\beta} = \frac{1}{V} \cdot \frac{1}{\chi} \Rightarrow \beta = p \cdot \gamma \cdot \chi$  1,0P

d)  $ds_{irr} = \frac{\delta w_R}{T}$  wird kleiner für größere Temperaturen, also ungünstiger bei 100 K 2,0P

e)  $de = du - T_u \cdot ds \Rightarrow du = \delta q \wedge ds = \frac{\delta q}{T}$  1,0P

$\left( de = \delta q \cdot \left(1 - \frac{T_u}{T}\right) \wedge T_u > T \right) \Rightarrow \left(1 - \frac{T_u}{T}\right) < 0 \Rightarrow de < 0$

$\Rightarrow$  Exergie des Kühlraums verringert sich bei Wärmezufuhr von außen 1,0P

f)  $\delta w_R + \delta w_V + \delta q = du = c_v \cdot dT + \left(\frac{\partial u}{\partial v}\right)_T \cdot dv$

Kann man nicht sagen (3), da keine Aussagen bezüglich der Energieströme über die Systemgrenze gemacht wurden. 1,0P

g) Später (2), da sich das siedende Wasser schneller abkühlt als sich das eiskalte Wasser erwärmt und somit nach dem Mischen die Temperatur weniger ansteigt. 1,0P

## 2. Aufgabe

$$\Delta S_{12} = \underbrace{S_2}_{=s_u \cdot m_2} - \underbrace{S_1}_{=0, \text{ da leer}} = s_u \cdot m_2 + S_{irr_{12}} + \frac{Q_{12}}{T_u} \Rightarrow S_{irr_{12}} = -\frac{Q_{12}}{T_u} \quad \boxed{2,0P}$$

$$Q_{12} + h_u \cdot m_2 = \Delta U_{12} = \underbrace{U_2}_{=u_u \cdot m_2} - \underbrace{U_1}_{=0} \Rightarrow Q_{12} + (h_u - u_u) \cdot m_2 = 0 \quad \boxed{2,0P}$$

$$(h_u - u_u = p_u \cdot v_u \wedge p_u \cdot v_u = R_L \cdot T_u) \Rightarrow Q_{12} = -m_2 \cdot R_L \cdot T_u \quad \boxed{1,0P}$$

$$\Rightarrow S_{irr_{12}} = m_2 \cdot R_L \quad \text{mit} \quad m_2 = \frac{p_u \cdot V}{R_L \cdot T_u} \Rightarrow S_{irr_{12}} = \frac{p_u \cdot V}{T_u} = \frac{100000 \text{ Pa} \cdot 1 \text{ m}^3}{293,15 \text{ K}} = 341 \frac{\text{J}}{\text{K}} \quad \boxed{1,0P}$$

## 3. Aufgabe

Die maximal gewinnbare Energie aus der Abluft entspricht der Exergie der Abluft.

$$e_{1u} = \underbrace{u_1 - u_u + p_u \cdot (v_1 - v_u)}_{=h_1 - h_u} - T_u \cdot (s_1 - s_u) = h_1 - h_u - T_u \cdot (s_1 - s_u) \quad \boxed{1,0P}$$

$$P_{max} = \dot{m}_L \cdot e_{1u} \quad \text{und} \quad h_1 - h_u = c_p \cdot (T_1 - T_u) \quad \text{und} \quad s_1 - s_u = c_p \cdot \ln\left(\frac{T_1}{T_u}\right) - R \cdot \ln\left(\frac{p_1}{p_u}\right) \quad \boxed{2,0P}$$

$$\Rightarrow P_{max} = \dot{m}_L \cdot \left[ c_p \cdot (T_1 - T_u) - T_u \cdot \left( c_p \cdot \ln\left(\frac{T_1}{T_u}\right) - R \cdot \ln\left(\frac{p_1}{p_u}\right) \right) \right] \quad \boxed{1,0P}$$

$$c_p = c_v + R \quad \text{und} \quad \kappa = \frac{c_p}{c_v} \Rightarrow c_p = \frac{R}{1 - \frac{1}{\kappa}} = 1004,5 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \quad \boxed{1,0P}$$

$$P_{max} = 0,001 \frac{\text{kg}}{\text{s}} \cdot \left[ 1004,5 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot (303 \text{ K} - 293 \text{ K}) - 293 \text{ K} \cdot \left( 1004,5 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot \ln\left(\frac{303 \text{ K}}{293 \text{ K}}\right) - 287 \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot \ln\left(\frac{1,2 \text{ bar}}{1 \text{ bar}}\right) \right) \right]$$

$$P_{max} = 4,59 \text{ W} \quad \boxed{1,0P}$$

#### 4. Aufgabe

Da bei Kandidat A der Frischdampfmassenstrom geregelt wird, gibt es keine Änderung der Entropie, weshalb durch diese Regelung auch keine irreversible Entropie erzeugt wird.

$$e_v = 0 \Rightarrow \frac{e_v}{e_{1u}} = 0 \hat{=} 0\% \quad \boxed{1,0P}$$

Kandidat B regelt mittels adiabater Drosselung.

$$e_{1u} = \underbrace{u_1 - u_u + p_u \cdot (v_1 - v_u)}_{=h_1 - h_u} - T_u \cdot (s_1 - s_u) = h_1 - h_u - T_u \cdot (s_1 - s_u) \quad \boxed{1,0P}$$

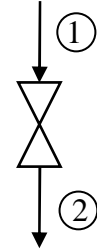
$$e_{1u} = 3387,8 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 63,1 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 288,15 \text{ K} \cdot \left( 6,3722 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} - 0,2237 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \right) = 1553,0 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \quad \boxed{1,0P}$$

$$e_v = e_{1u} - e_{2u} = \underbrace{u_1 - u_2 + p_u \cdot (v_1 - v_2)}_{=h_1 - h_2 = 0, \text{ da isenthalp}} - T_u \cdot (s_1 - s_2) = -T_u \cdot (s_1 - s_2) \quad \boxed{1,0P}$$

$$s_2 = 6,3993 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} + (6,4341 - 6,3993) \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \cdot \frac{3387,8 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 3360,7 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}{3388,5 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 3360,7 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} = 6,4332 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \quad \boxed{1,0P}$$

$$e_v = -288,15 \text{ K} \cdot \left( 6,3772 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} - 6,4332 \frac{\text{kJ}}{\text{kg} \cdot \text{K}} \right) = 17,584 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \quad \boxed{1,0P}$$

$$\frac{e_v}{e_{1u}} = \frac{17,584 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}{1553,0 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} = 0,0113 \hat{=} 1,13\% \quad \boxed{1,0P}$$



## 5. Aufgabe

$$\begin{array}{lll} p_I = 1 \text{ bar} & \vartheta_I = 25^\circ\text{C} & \dot{m}_{C_8H_{18}} = 0,72 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kg}}{\text{s}} \\ \text{geg.: } p_{II} = 1 \text{ bar} & \vartheta_{II} = 227^\circ\text{C} & \vartheta_R = 25^\circ\text{C} \\ T_u = 290 \text{ K} & & \end{array}$$

isobare vollständige Verbrennung mit  $\lambda = 1,5$

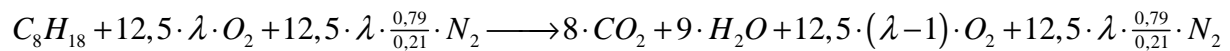
Kessel und Wasserleitungen sind adiabat

Leistungen der Pumpe und der Gebläse sowie äußere Energien sind vernachlässigbar

$$c_w = 4,18 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}\cdot\text{K}} \quad M_C = 12 \frac{\text{kg}}{\text{kmol}} \quad M_{H_2} = 2 \frac{\text{kg}}{\text{kmol}}$$

Luft besteht aus 79 Mol-%  $N_2$  und 21 Mol-%  $O_2$

a)  $\dot{n}$  von allen Brennstoff- und Abgaskomponenten



$$\dot{n}_{C_8H_{18},I} = \frac{\dot{m}_{C_8H_{18}}}{M_{C_8H_{18}}} = 6,316 \cdot 10^{-6} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}} \quad \boxed{2,0 \text{ P}}$$

$$\dot{n}_{O_2,I} = 12,5 \cdot \lambda \cdot \dot{n}_{C_8H_{18},I} = 0,118 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}}$$

$$\dot{n}_{N_2,I} = 12,5 \cdot \lambda \cdot \frac{0,79}{0,21} \cdot \dot{n}_{C_8H_{18},I} = 0,446 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}}$$

$$\dot{n}_{CO_2,II} = 8 \cdot \dot{n}_{C_8H_{18},I} = 0,0505 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}}$$

$$\dot{n}_{H_2O,II} = 9 \cdot \dot{n}_{C_8H_{18},I} = 0,0568 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}}$$

$$\dot{n}_{O_2,II} = 12,5 \cdot (\lambda - 1) \cdot \dot{n}_{C_8H_{18},I} = 0,0395 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}}$$

$$\dot{n}_{N_2,II} = \dot{n}_{N_2,I} = 0,446 \cdot 10^{-3} \frac{\text{kmol}}{\text{s}} \quad \boxed{0,5 \text{ P}}$$

b)  $\dot{V}_L$

$$\dot{V}_L = \dot{n}_L \cdot V_m \quad \text{mit} \quad p \cdot V_m = R_m \cdot T \Rightarrow \dot{V}_L = (\dot{n}_{O_2,I} + \dot{n}_{N_2,I}) \cdot \frac{R_m \cdot T_I}{p_I} = 13,974 \cdot 10^{-3} \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \quad \boxed{2,0 \text{ P}}$$

c)  $\dot{Q}_W$

$$\begin{aligned} \dot{Q}_{I,II} = \dot{H}_{II} - \dot{H}_I &= \dot{n}_{CO_2,II} \cdot h_{m_{CO_2}}(T_{II}) + \dot{n}_{H_2O,II} \cdot h_{m_{H_2O}}(T_{II}) \\ &+ \dot{n}_{O_2,II} \cdot h_{m_{O_2}}(T_{II}) + \dot{n}_{N_2,II} \cdot h_{m_{N_2}}(T_{II}) \\ &- \dot{n}_{C_8H_{18}} \cdot h_{m_{C_8H_{18}}}(T_I) - \dot{n}_{O_2,I} \cdot h_{m_{O_2}}(T_I) - \dot{n}_{N_2,I} \cdot h_{m_{N_2}}(T_I) \end{aligned} \quad \boxed{2,0 \text{ P}}$$

$$\Rightarrow \dot{Q}_W = -\dot{Q}_{I,II} = 28,5 \cdot 10^{-3} \text{ MW} = 28,5 \text{ kW}$$

d)  $\vartheta_2 \left( \dot{m}_W = 0,4 \frac{\text{kg}}{\text{s}}, \vartheta_1 = 66^\circ\text{C} \right)$

$$\dot{Q}_W = \dot{m}_W \cdot c_W \cdot (\vartheta_2 - \vartheta_1)$$

2,0P

$$\Rightarrow \vartheta_2 = \vartheta_1 + \frac{\dot{Q}_W}{\dot{m}_W \cdot c_W} = 83^\circ\text{C}$$

e)  $\dot{E}_{V_{21}}$

$$\dot{E}_{V_{21}} = T_u \cdot \dot{S}_{irr_{21}}$$

$$\dot{S}_{irr_{21}} = \Delta \dot{S}_{21} - \dot{S}_{Q_{21}} = \dot{m}_W \cdot c_W \cdot \ln \left( \frac{T_1}{T_2} \right) - \frac{\dot{Q}_{21}}{T_R} \quad \boxed{2,0P}$$

$$\dot{Q}_{21} = -\dot{Q}_W \Rightarrow \dot{S}_{irr_{21}} = 0,0183 \frac{\text{kW}}{\text{K}} \Rightarrow \dot{E}_{V_{21}} = 4,01 \text{ kW}$$