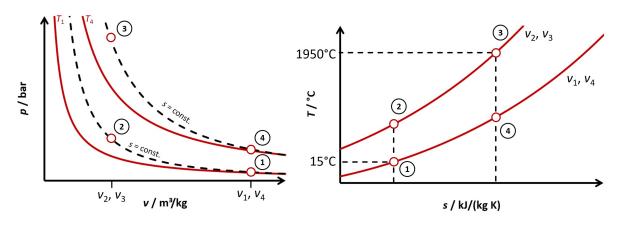


Thermo

Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

Aufgabe 14.1 - Lösung

a)



Zustandsänderungen:

 $(1) \rightarrow (2)$: reversibel, adiabate Kompression

 $(2) \rightarrow (3)$: isochore Wärmezufuhr

 $(3) \rightarrow (4)$: reversibel, adiabate Expansion

 $(4) \rightarrow (1)$: isochore Wärmeabfuhr

Wertetabelle:

	1	2	3	4
p [bar]	1*	12.29	46.29	3.768
$T [^{\circ}C]$	15*	316.89	1950*	812.55
$v [\mathrm{m}^3/\mathrm{kg}]$	0.82699	0.13783	0.13783	0.82699

^{*} gegebene Größen

b) Zustand (1):

$$p \cdot v = R \cdot T \implies \boxed{v_1} = \frac{R \cdot T_1}{p_1} \tag{1}$$

$$= \frac{0.287 \cdot 10^3 \,\mathrm{J/(kg\,K)} \cdot (15 + 273.15) \mathrm{K}}{1 \cdot 10^5 \,\mathrm{Pa}} = \boxed{0.826 \,99 \,\frac{\mathrm{m}^3}{\mathrm{kg}}} \quad (2)$$

$\underline{\text{Zustand }(3)}$:

Wir ermitteln v_3 mit Hilfe des gegebenen Verdichtungsverhältnis ϵ :

$$\epsilon := \frac{v_1}{v_2} = \frac{v_1}{v_3} = 6 \tag{3}$$

$$\implies \boxed{v_3} = \frac{v_1}{\epsilon} = \frac{0.82699 \,\mathrm{m}^3/\mathrm{kg}}{6} = \boxed{0.13783 \,\frac{\mathrm{m}^3}{\mathrm{kg}}}$$
(4)



Thermo

Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

$$p \cdot v = R \cdot T \implies \boxed{p_3} = \frac{R \cdot T_3}{v_3} \tag{5}$$

$$= \frac{0.287 \cdot 10^3 \,\mathrm{J/(kg \, K)} \cdot (1950 + 273.15) \mathrm{K}}{0.137 \,83 \,\mathrm{m^3/kg}} \tag{6}$$

$$= 46.29 \cdot 10^5 \,\text{Pa} = \boxed{46.29 \,\text{bar}} \tag{7}$$

$\bigcirc \bigcirc \rightarrow \bigcirc \bigcirc$: isentrope ZÄ

$$p \cdot v^{\kappa} = const. = p_1 \cdot v_1^{\kappa} = p_2 \cdot v_2^{\kappa} \tag{8}$$

$$\Longrightarrow \boxed{p_2} = \left(\frac{v_1}{v_2}\right)^{\kappa} \cdot p_1 = \epsilon^{\kappa} \cdot p_1 = 6^{1.4} \cdot 1 \,\text{bar} = \boxed{12.286 \,\text{bar}}$$
 (9)

Zustand (2):

$$p \cdot v = R \cdot T \tag{10}$$

$$\implies \boxed{T_2} = \frac{p_2 \cdot v_2}{R} = \frac{12.286 \cdot 10^5 \,\text{Pa} \cdot 0.137 \,83 \,\text{m}^3/\text{kg}}{0.287 \cdot 10^3 \,\text{J/(kg K)}} = \boxed{316.89 \,^{\circ}\text{C}}$$
(11)

$\textcircled{3} \rightarrow \textcircled{4}$: isentrope ZÄ

$$p \cdot v^{\kappa} = \text{const.} = p_3 \cdot v_3^{\kappa} = p_4 \cdot v_4^{\kappa} \tag{12}$$

$$\Longrightarrow \boxed{p_4} = \left(\frac{v_3}{v_4}\right)^{\kappa} \cdot p_3 = \left(\frac{1}{\epsilon}\right)^{\kappa} \cdot p_3 = \left(\frac{1}{6}\right)^{1.4} \cdot 46.29 \,\text{bar} = \boxed{3.768 \,\text{bar}}$$
 (13)

Zustand $\widehat{(4)}$:

$$p \cdot v = R \cdot T \tag{14}$$

$$\Longrightarrow \boxed{T_4} = \frac{p_4 \cdot v_4}{R} \tag{15}$$

$$= \frac{3.768 \cdot 10^5 \,\mathrm{Pa} \cdot 0.826 \,99 \,\mathrm{m}^3/\mathrm{kg}}{0.287 \cdot 10^3 \,\mathrm{J/(kg \, K)}} = \boxed{812.55 \,\mathrm{^{\circ}C}} \tag{16}$$

Drucksteigerungsverhältnis:
$$\psi = \frac{p_3}{p_2} = \frac{46.29 \text{ bar}}{12.286 \text{ bar}} = 3.768$$
 (17)

Einspritzverhältnis:
$$\varphi = \frac{v_3}{v_2} = 1$$
 (18)

c) $q_{12} = 0$ (adiabate Zustandsänderung)



Thermo

Prof. Dr.-Ing. habil. Jadran Vrabec Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

 $q_{34} = 0$ (adiabate Zustandsänderung)

$(2) \rightarrow (3)$:

1. HS:
$$Q_{23} + W_{23} = m \cdot c_v \cdot (T_3 - T_2)$$
 (19)

$$\implies \boxed{q_{23}} = c_v \cdot (T_3 - T_2) = 0.7175 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot (1950 - 316.89) \text{K} = \boxed{1171.76 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}}$$
(20)

wobei:
$$\kappa = \frac{c_p}{c_v} = \frac{c_v + R}{c_v} = 1 + \frac{R}{c_v}$$
 (21)

$$\implies c_v = \frac{R}{\kappa - 1} = \frac{0.287 \,\text{kJ/(kg K)}}{1.4 - 1} = 0.7175 \,\frac{\text{kJ}}{\text{kg K}}$$
 (22)

$(4) \rightarrow (1)$:

1. HS:
$$Q_{41} + W_{41} = m \cdot c_v \cdot (T_1 - T_4)$$
 (23)

$$\implies \boxed{q_{41}} = c_v \cdot (T_1 - T_4) = 0.7175 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg K}} \cdot (15 - 812.55) \text{K} = \boxed{-572.24 \, \frac{\text{kJ}}{\text{K}}}$$
(24)

d) $(1) \rightarrow (2)$:

$$= \frac{0.287 \,\mathrm{kJ/(kg \, K) \cdot (15 + 273.15) K}}{1.4 - 1} \cdot \left[\left(\frac{12.29 \,\mathrm{bar}}{1 \,\mathrm{bar}} \right)^{\frac{1.4 - 1}{1.4}} - 1 \right] \tag{26}$$

$$= 216.60 \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \tag{27}$$

$3 \rightarrow 4$:

$$= \frac{0.287 \,\mathrm{kJ/(kg \, K) \cdot (1950 + 273.15) K}}{1.4 - 1} \cdot \left[\left(\frac{3.768 \,\mathrm{bar}}{46.29 \,\mathrm{bar}} \right)^{\frac{1.4 - 1}{1.4}} - 1 \right] \tag{29}$$

$$= \boxed{-816.11 \, \frac{\text{kJ}}{\text{kg}}} \tag{30}$$

Aufgrund der egoistischen Vorzeichenregel ist die Summe der spezifischen Arbeiten $(w_{12} + w_{34})$ negativ (aus Sicht des Prozesses wird die Nutzleistung abgegeben). Aus



Fachgebiet Thermodynamik Fakultät III – Prozesswissenschaften

der Pespektive der Umgebung ist die übertragene spezifische Arbeit jedoch positiv:

$$w_{\text{Nutz}} = -(w_{12} + w_{34}) = -\left(216.60 \,\frac{\text{kJ}}{\text{kg}} - 816.11 \,\frac{\text{kJ}}{\text{kg}}\right) = 599.51 \,\frac{\text{kJ}}{\text{kg}}$$
 (31)

Nun können wir den thermischen Wirkungsgrad berechnen:

$$\eta_{\rm th} = \frac{w_{\rm Nutz}}{q_{23}} \tag{32}$$

$$\eta_{\rm th} = \frac{w_{\rm Nutz}}{q_{23}}$$

$$\implies \boxed{\eta_{\rm th}} = \frac{599.51 \,\text{kJ/kg}}{1171.76 \,\text{kJ/kg}} = \boxed{51.16 \,\%}$$
(32)