

**Lösningar till tentamen i fysik för C och D – termodynamik
100824**

$$1. \quad dQ = m \cdot c \cdot dT \Rightarrow Q = m \int_1^3 c(T) dT = m \cdot \left[\frac{1}{2} aT^2 + \frac{1}{4} bT^4 \right]_1^3$$

$$= m \cdot (0,0203 - 0,00073) = 0,0196 \text{ J/kg} \cdot 0,01 \text{ kg} = 0,196 \text{ mJ.}$$

2. Olja: $3 \text{ m}^3 \cdot 8500 \text{ kr/m}^3 = 25500 \text{ kr}$ för $3 \text{ m}^3 \cdot 7000 \text{ kWh/m}^3 = 21000 \text{ kWh}$.
 Värmepump: Hur mycket elenergi går det åt för att producera 21000 kWh?
 Värmefaktorn = $0,42 \cdot V_f$ (Carnot) = $0,42 \frac{T_v}{T_v - T_k} = 0,42 \frac{318}{318 - 273} = 0,42 \cdot 7,1 = 2,97$.
 $V_f = \frac{|Q_{ut}|}{W_n}$. På 1 år behövs nettoenergin $21000 \text{ (kWh)} / 2,97 = 7076 \text{ kWh}$, vilket kostar
 7359 kr. En driftvinst på 18000 kr.

- 3a. Vattenångans partialtryck ges av den relativa fuktigheten gånger mättnadstrycket vid 5°C ; $p_{\text{vatten}} = 0,90 \cdot 872 \text{ Pa} = 784,8 \text{ Pa}$.

$$\frac{m}{M} = n = \frac{pV}{RT} \Rightarrow m(\text{vatten}) = \frac{18 \text{ g/mol} \cdot 784,8 \text{ Pa} \cdot 43,75 \text{ m}^3}{8,31 \text{ J/mol} \cdot \text{K} \cdot 278 \text{ K}} = 267 \text{ g}$$

- 3b. Mättnadstrycket vid 25°C är 3170 Pa

$$R_{LF} = \frac{p(\text{vatten})}{p(\text{mättnad})} = \frac{nRT/V}{p(\text{mättnad})} =$$

$$\frac{14,86 \text{ mol} \cdot 8,31 \text{ J/molK} \cdot 298 \text{ K} / 43,75 \text{ m}^3}{3170 \text{ Pa}} = 26\%$$

Alternativt – och enklare är att använda mättnadskoncentrationen, som är given i t.ex. TeFyMa. Vid 5°C gäller då att:

$$c = 0,9 \cdot c_m = 0,9 \cdot 6,76 \text{ g/m}^3 = 6,08 \text{ g/m}^3 \Rightarrow m_{\text{H}_2\text{O}} = 6,08 \text{ g/m}^3 \cdot 43,75 \text{ m}^3 = 267 \text{ g.}$$

$$\text{Vid } 25^\circ\text{C} \text{ gäller då att: } R_{LF} = (6,08 \text{ g/m}^3) / (23,09 \text{ g/m}^3) = 26\%.$$

4. För en isoterm process gäller att $W = nRT \ln\left(\frac{V_2}{V_1}\right)$.

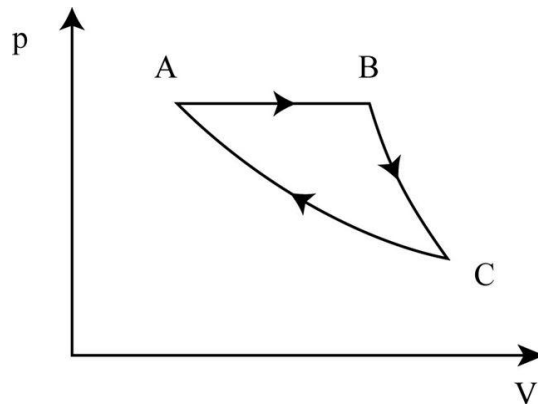
Startvolymen $V_1 = \frac{4}{3} \pi r^3 = \frac{4}{3} \pi \cdot (8 \cdot 10^{-3} \text{ (m)})^3 = 2,14 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3$ och starttrycket

$$p_1 = p_0 + \delta_{\text{vatten}} gh = 3,46 \cdot 10^5 \text{ N/m}^2. \quad p_2 = p_0 = 1,01 \cdot 10^5 \text{ N/m}^2.$$

Vid konstant temperatur gäller $p_1 V_1 = p_2 V_2 = nRT$ och

$$W = nRT \ln\left(\frac{p_1}{p_2}\right) = p_1 V_1 \ln\left(\frac{p_1}{p_2}\right) = 0,74 \text{ (Nm)} \cdot 1,23 = 0,91 \text{ J}$$

5a.



5b. I punkten A: $T_A = 600 \text{ K}$, $p_A = 5 \text{ atm}$, $V_A = \frac{nRT}{p_A} = 19.7 \text{ l}$

I punkten B: $p_B = p_A = 5 \text{ atm}$
 $V_B = 2V_A = 39.4 \text{ l}$

$$T_B = p_B V_B / nR = 1200 \text{ K}$$

I punkten C: Isoterm mellan C och A $\Rightarrow T_C = T_A = 600 \text{ K}$.

Adiabat mellan B och C. 2-atomig gas $\Rightarrow \gamma = 7/5 = 1.4$

$$T_B V_B^{\gamma-1} = T_C V_C^{\gamma-1} \Rightarrow V_C = V_B \left(\frac{T_B}{T_C} \right)^{\frac{1}{\gamma-1}} = 223 \text{ l}$$

$$p_C = \frac{nRT}{V_C} = 0,44 \text{ atm}$$

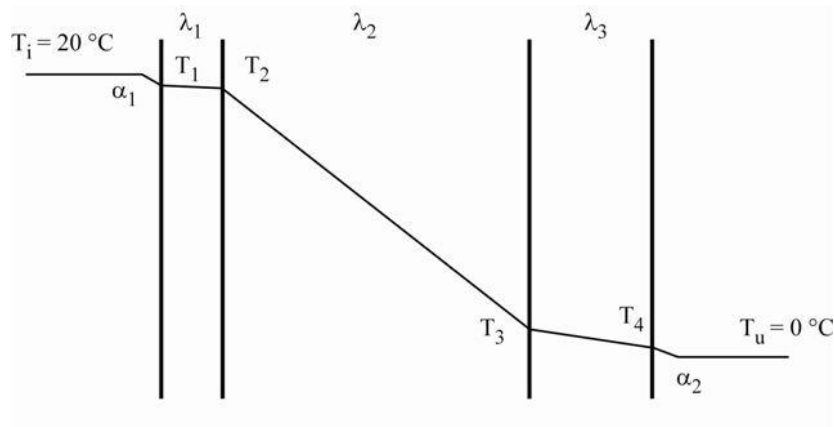
5c. $W_{AB} = p \cdot \Delta V = p \cdot (V_B - V_A) = 9.98 \text{ kJ}$

$$W_{BC} = -nC_V(T_C - T_B) = -n \frac{5}{2} R(T_C - T_B) = 24.9 \text{ kJ}$$

$$W_{CA} = \int_C^A p dV = nRT_C \ln(V_A / V_C) = -24.2 \text{ kJ}$$

6. Värmeledning: $P = \frac{dQ}{dt} = \lambda \cdot A \cdot \frac{\Delta T}{\Delta x}$. Värmeövergång $P = \frac{dQ}{dt} = \alpha \cdot A \cdot \Delta T$

Väggens olika skikt illustreras i figuren nedan.



$$T_1 = T_i - \frac{P}{\alpha_1 \cdot A}, \quad T_2 = T_1 - \frac{P \cdot \Delta x_1}{\lambda_1 \cdot A} = T_i - \frac{P}{A} \cdot \left(\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\Delta x_1}{\lambda_1} \right), \dots$$

$$T_u = T_i - \frac{P}{A} \cdot \left(\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\Delta x_1}{\lambda_1} + \frac{\Delta x_2}{\lambda_2} + \frac{\Delta x_3}{\lambda_3} + \frac{1}{\alpha_2} \right) \Rightarrow \frac{P}{A} = \frac{T_i - T_u}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\Delta x_1}{\lambda_1} + \frac{\Delta x_2}{\lambda_2} + \frac{\Delta x_3}{\lambda_3} + \frac{1}{\alpha_2}}$$

$$\frac{P}{A} = \frac{20}{0,125 + 0,04 + 2,5 + 0,057 + 0,059} = 7,19 \text{ W/m}^2$$