

# Thermodynamik & statistische Mechanik

FSU Jena - WS 2008/2009

Serie 04 - Lösungen

Stilianos Louca

13. November 2008

## Aufgabe 09

### Adiabatischer Prozess

Für einen Übergang  $(p_1, V_1, T_1) \xrightarrow{\delta Q=0} (p_2, V_2, T_2)$  gilt

$$C_V dT = dU = -pdV = \frac{KT^2}{V} dV \xrightarrow{\text{Lösen der DGL}} \frac{V_2}{V_1} = \left(\frac{T_2}{T_1}\right)^{\frac{2C_V}{K}} \Rightarrow \frac{p_2}{p_1} = \left(\frac{T_2}{T_1}\right)^{2\left(1-\frac{C_V}{K}\right)}$$

Da kein Wärmeaustausch stattfand, gilt für die errichtete Arbeit

$$W_{12} = U_2 - U_1 = C_V(T_2 - T_1)$$

### Isothermer Prozess

Für einen Prozess  $(p_1, V_1, T) \xrightarrow{T:\text{const}} (p_2, V_2, T)$  gilt

$$p_2 = p_1 \frac{V_2}{V_1}$$

und somit für die errichtete Arbeit

$$W_{12} = - \int_{V_1}^{V_2} pdV = -p_1 V_1 \ln \frac{V_2}{V_1} = -KT^2 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

Wegen  $U = \text{const}$  ergibt sich die zugeführte Wärme als

$$Q_{12} = -W_{12} = KT^2 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

### Carnot Prozess

Betrachten den aus den 2 isothermen (blau) und 2 adiabatischen (grün) bestehenden Carnot-Prozess, zwischen den Temperaturen  $T_1$  und  $T_2$ , illustriert in Abbildung 1

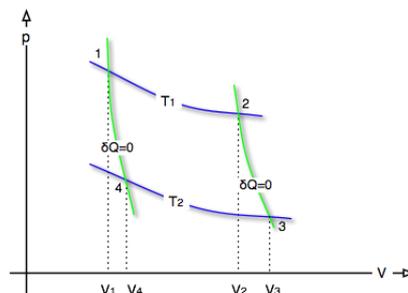


Abbildung 1: Carnot-Prozess im  $pV$ -Diagramm

Dann gilt für die verschiedenen Teilprozesse

$$4 \rightarrow 1: V_4 = V_1 \left( \frac{T_2}{T_1} \right)^{\frac{2C_V}{K}}, W_{41} = C_V(T_1 - T_2), Q_{41} = 0$$

$$1 \rightarrow 2: W_{12} = -Q_{12} = -KT_1^2 \ln \frac{V_2}{V_1}$$

$$2 \rightarrow 3: V_3 = V_2 \left( \frac{T_2}{T_1} \right)^{\frac{2C_V}{K}}, W_{23} = C_V(T_2 - T_1), Q_{23} = 0$$

$$3 \rightarrow 4: W_{34} = -KT_2^2 \ln \frac{V_4}{V_3} = -KT_2^2 \ln \frac{V_1}{V_2} = -Q_{34}$$

bzw. für den Wirkungsgrad

$$\eta_c = -\frac{W}{Q_{\text{in}}} = -\frac{W_{41} + W_{12} + W_{23} + W_{34}}{Q_{12}} = -\frac{K \ln \frac{V_2}{V_1} (T_2^2 - T_1^2)}{KT_1^2 \ln \frac{V_2}{V_1}} = 1 - \left( \frac{T_2}{T_1} \right)^2$$

was jedoch nicht dem bekannten Carnot-Wirkungsgrad entspricht. Die Zustandsgleichungen sind somit unphysikalisch.

## Aufgabe 10

Beginnend mit dem allgemeinen, aus der Gibbsschen Fundamentalgleichung hergeleiteten, Zusammenhang zwischen den Zustandsgleichungen eines Systems:

$$T \left( \frac{\partial y_i(T, x)}{\partial T} \right)_x = \left( \frac{\partial U(T, x)}{\partial x_i} \right)_{T, x_{l \neq i}} + y_i(T, x) \quad (1)$$

schreiben wir für den vorliegenden Spezialfall, mit  $x_1 = V$ ,  $y_1 = p$ :

$$\frac{3AT^3}{V^\alpha} = T \left( \frac{\partial p}{\partial T} \right)_V \stackrel{!}{=} \left( \frac{\partial U}{\partial V} \right)_T = \frac{BT^\beta}{V} + p(T, V) = \frac{BT^\beta}{V} + \frac{AT^3}{V^\alpha}$$

$$\Rightarrow 2AT^{3-\beta} = BV^{\alpha-1} \quad \forall T, V \quad \Rightarrow \quad 2AT^{3-\beta} = BV^{\alpha-1} = \text{const}$$

und erhalten so

$$\alpha = 1, \beta = 3, B = 2A$$

## Aufgabe 11

- a) Betrachten wir den Seifenfilm als thermodynamisches  $KzT$ -Gleichgewichtssystem, so liegt es nahe die Position  $z$  als Extensive und die Kraft  $K$  als die entsprechende Intensive Größe zu betrachten (Analogie zu Volumen und Druck).

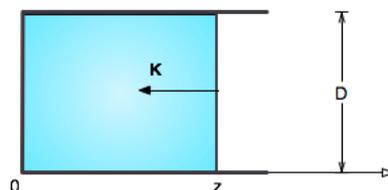


Abbildung 2: Seifenfilm eingespannt im Drahtrahmen

Tatsächlich ist  $\delta W = -\langle \mathbf{K}, d\vec{r} \rangle = -Kdz$ , so dass nach Gleichung 1 gilt:

$$-2DT \frac{\partial \sigma}{\partial T}(T, z) = T \left( \frac{\partial K(T, z)}{\partial T} \right) = \frac{\partial U}{\partial z}(T, z) - 2D\sigma(T, z) \quad (2)$$

also speziell für  $T : \text{const}$ :

$$\delta Q = dU - \delta W = \frac{\partial U}{\partial T}(T, z) \underbrace{dT}_0 + \frac{\partial U}{\partial z}(T, z) dz - 2D\sigma(T, z) dz \stackrel{(2)}{=} -2DT \frac{\partial \sigma}{\partial T}(T, z) dz$$

Demnach ergibt sich die bei einem Übergang  $(0, T_0) \xrightarrow{T:\text{const}} (z, T_0)$  in das System geflossene Wärme:

$$\Delta Q = -2DT_0 \int_0^z \frac{\partial \sigma}{\partial T}(T_0, \zeta) d\zeta$$

**Bemerkung:** Allgemein verringert sich bei steigender Temperatur  $T$  die Oberflächenspannung  $\sigma$  von Flüssigkeiten, das heißt  $\frac{\partial \sigma}{\partial T} < 0$  so dass tatsächlich Wärme in den Film fließt!

b) Speziell für  $\sigma(T, z) = \sigma_0 - AT$  ist

$$\Delta Q = 2ADT_0 \int_0^z d\zeta = 2ADT_0 z$$