

## 2. Übungsblatt zu Experimentalphysik II (SS 21)

Name(n): Leo Knapp, Marius Pfeiffer, Juan Provencio, Martin Reitenbach

Gruppe: K

Punkte: \_\_\_\_/\_\_\_\_/\_\_\_\_  $\Sigma$ \_\_\_\_

---

### 2.1 Aufgabe 1

a) Geg.:

- Van-der-Waals Gleichung:  $\left(p + \frac{an^2}{V^2}\right)(V - nb) = nRT$

Sei eine "hinreichend" kleine Dichte  $\frac{n}{V}$  gegeben, dann gilt:

$$\left(p + \frac{an^2}{V^2}\right)\left(V\left(1 - \frac{nb}{V}\right)\right) = nRT \quad \left|\frac{n}{V} \ll 1\right.$$
$$pV \approx nRT$$

b) An einem isothermen Prozess ist die Arbeit:

$$\Delta Q_{12} = -\Delta W_{12} \quad \left|\Delta Q_{12} = \int_{V_1}^{V_2} p \, dV\right.$$

Für ein ideales Gas ist die Arbeit

$$\Delta W_{12} = nRT \ln \frac{V_1}{V_2}$$

Bei einem realen Gas stellen wir die Van-der-Waals Gleichung nach dem Druck um und integrieren dann für die Arbeit:

$$p = \frac{nRT}{V - nb} - a \frac{n^2}{V^2}$$

$$\begin{aligned} \Delta W_{12} &= \int_{V_1}^{V_2} \frac{nRT}{V - nb} - \frac{an^2}{V^2} \, dV \\ &= [\ln(V - nb)]_{V_1}^{V_2} + \left[\frac{an^2}{V}\right]_{V_1}^{V_2} \\ &= \ln\left(\frac{V_2 - nb}{V_1 - nb}\right) + an^2\left(\frac{1}{V_2} - \frac{1}{V_1}\right) \end{aligned}$$

$$= \ln \left( \frac{V_2 - nb}{V_1 - nb} \right) + an^2 \left( \frac{V_1 - V_2}{V_1 V_2} \right)$$

Die Arbeit eines idealen Gases ist dann größer als die eines realen Gases.

c) Geg.:

- Molekül:  $CO_2$
- Kohäsionsdruck:  $a = 0.365 \text{ J m}^3 \text{ mol}^{-2}$
- Kovolumen:  $b = 4.27 \cdot 10^{-5} \text{ m}^3 \text{ mol}^{-1}$
- Avogadro-Zahl:  $N_A = 6.022 \cdot 10^{23} \text{ mol}^{-1}$

Mithilfe des Kovolumens  $b$  können wir das Volumen  $V_A$  bestimmen:

$$b = 4N_A V_A$$

$$V_A = \frac{b}{4N_A}$$

womit wir dann auch den Radius in folgender Weise damit in Beziehung setzen können:

$$V_A = \frac{4}{3}\pi r^3$$

$$r = \sqrt[3]{\frac{3}{4\pi} V_A}$$

$$\approx 1.617 \cdot 10^{-10} \text{ m}$$

$$\rightarrow d = 2r$$

$$\approx 0.324 \text{ nm}$$

d)

$$p = \frac{nRT}{(V - nb)} - a \frac{n^2}{V^2}$$

$$n = 2.6 \text{ mol}, T = 15^\circ \text{C} = 288.15 \text{ K},$$

$$V = 14 \text{ l} = 14 \text{ dm}^3 = 0.014 \text{ m}^3$$

$$a = 0.365 \text{ Jm}^3 \text{ mol}^{-2}, b = 4.27 \cdot 10^{-5} \text{ m}^3 \text{ mol}^{-1}$$

$$p = \frac{2.6 \text{ mol} \cdot R \cdot 288.15 \text{ K}}{(0.014 \text{ m}^3 - 2.6 \text{ mol} \cdot (4.27 \cdot 10^{-5} \text{ m}^3 \text{ mol}^{-1}))}$$

$$- 0.365 \text{ Jm}^3 \text{ mol}^{-2} \cdot \frac{(2.6 \text{ mol})^2}{(0.014 \text{ m}^3)^2}$$

$$p = 435904.21 \text{ Pa} = 4.359 \text{ bar}$$

## 2.2 Aufgabe 2

Geg.:

- $n(v_x) = \sqrt{\frac{c}{\pi}} e^{-cv_x^2}$

- $c = \frac{m}{2k_B T}$

- Boltzmann-Konstante:  $k_B = 1.380\,649 \cdot 10^{-23} \text{ J K}^{-1}$

a) Gesucht ist die Pumpleitung des Gasses in einem Getter  $\frac{dV}{dt}$ , wobei wir  $V = A \cdot l$  setzen können, und daher ist

$$\begin{aligned} \frac{dV}{dt} &= \frac{dA \cdot l}{dt} \\ &= A \frac{dl}{dt} \\ &= A \cdot v \end{aligned}$$

Bei einer konstanten Fläche interessiert uns also die Geschwindigkeit, welche wir mit einem statistischen mittleren Wert  $\bar{v}$  beschreiben können. Außerdem beschränken wir die mittlere Geschwindigkeit auf die Teilen, die in positive  $x$ -Richtung gehen  $\bar{v}_x$ .

Wir bestimmen die mittlere Geschwindigkeit  $\bar{v}_x$ :

$$\begin{aligned} \bar{v}_x &= \int_0^\infty v_x n(v_x) dv_x \\ &= \int_0^\infty v_x \sqrt{\frac{c}{\pi}} e^{-cv_x^2} dv_x \\ &= \sqrt{\frac{c}{\pi}} \int_0^\infty v_x e^{-cv_x^2} dv_x \end{aligned}$$

$$| u = -cv_x^2$$

$$\frac{du}{dv_x} = -2cv_x$$

$$u(0) = 0$$

$$u(\infty) = -\infty$$

$$\begin{aligned} &= -\sqrt{\frac{c}{\pi}} \int_0^\infty v_x e^u \frac{du}{2cv_x} \\ &= -\sqrt{\frac{c}{4\pi c^2}} \int_0^\infty e^u du \\ &= -\sqrt{\frac{1}{4\pi c}} [e^u]_0^\infty \\ &= -\sqrt{\frac{1}{4\pi c}} [e^{-cv_x^2}]_0^\infty \\ &= \sqrt{\frac{1}{4\pi c}} \end{aligned}$$

$$= \sqrt{\frac{2k_B T}{4\pi m}}$$

$$= \sqrt{\frac{k_B T}{2\pi m}}$$

b) Geg.:

- $T = 293 \text{ K}$
- $A = 10 \text{ cm}^2$
- $m_{N_2} = 28 \text{ u}$
- $m_{H_2} = 2 \text{ u}$
- $\text{u} = 1,660\,538 \cdot 10^{-27} \text{ kg}$

Nach dem, was wir oben hergeleitet haben, ist die Pumpeleistung für Stickstoff:

$$\frac{dV}{dt} = A \cdot \bar{v}_{x_{N_2}}$$

$$= 0,118 \text{ m}^3 \text{ s}^{-1}$$

und für Wasserstoff:

$$\frac{dV}{dt} = A \cdot \bar{v}_{x_{H_2}}$$

$$= 0,44 \text{ m}^3 \text{ s}^{-1}$$

## 2.3 Aufgabe 3

Geg.:

- $A = 0.25 \text{ cm}^2$
- $T_0 = 25 \text{ °C}$

a) Geg.:

- Fouriersches Gesetz:  $I_Q := \frac{dQ}{dt} = -\lambda A \frac{dT(x,t)}{dx}$
- Kontinuitätsgleichung:  $\frac{\partial T}{\partial t} = -\frac{1}{A\rho c} \frac{\partial I_Q}{\partial x}$

Wir setzen die Definition von  $I_Q$  in die Kontinuitätsgleichung ein:

$$\frac{\partial T(x,t)}{\partial t} = -\frac{1}{A\rho c} \frac{\partial}{\partial x} \left( -\lambda A \frac{dT(x,t)}{dx} \right)$$

$$= \frac{\lambda}{\rho c} \frac{\partial^2 T(x,t)}{\partial x^2}$$

b) Geg.:

- $T(x, t) = T_0 + Ct^{-\frac{1}{2}} e^{\frac{-x^2}{4at}}$

Wir wollen zeigen, dass die gegebene Funktion die Differentialgleichung erfüllt:

$$\frac{\partial T}{\partial t} = a \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}$$

Wir setzen die gegebene Funktion  $T$  und leiten sie einmal nach der Zeit und zwei Mal nach dem Ort ab:

$$\begin{aligned} \frac{\partial T}{\partial t} &= -\frac{C}{2} t^{-\frac{3}{2}} e^{\frac{-x^2}{4at}} + Ct^{-\frac{1}{2}} \frac{x^2}{4at^2} e^{\frac{-x^2}{4at}} \\ &= e^{\frac{-x^2}{4at}} \left[ \frac{Cx^2}{4at^{\frac{5}{2}}} - \frac{C}{2t^{\frac{3}{2}}} \right] \end{aligned}$$

$$\begin{aligned} a \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{\partial T}{\partial x} \right) &= a \frac{\partial}{\partial x} \left( Ct^{-\frac{1}{2}} \frac{-2x}{4at} e^{\frac{-x^2}{4at}} \right) \\ &= a \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{-Cx}{2at^{\frac{3}{2}}} e^{\frac{-x^2}{4at}} \right) \\ &= a \left[ \frac{-C}{2at^{\frac{3}{2}}} e^{\frac{-x^2}{4at}} + \frac{Cx}{2at^{\frac{3}{2}}} \cdot \frac{-2x}{4at} e^{\frac{-x^2}{4at}} \right] \\ &= a \left[ \frac{-C}{2at^{\frac{3}{2}}} e^{\frac{-x^2}{4at}} + \frac{Cx^2}{4a^2 t^{\frac{5}{2}}} e^{\frac{-x^2}{4at}} \right] \\ &= a \left[ e^{\frac{-x^2}{4at}} \left[ \frac{Cx^2}{4a^2 t^{\frac{5}{2}}} - \frac{C}{2at^{\frac{3}{2}}} \right] \right] \\ &= e^{\frac{-x^2}{4at}} \left[ \frac{Cx^2}{4at^{\frac{5}{2}}} - \frac{C}{2t^{\frac{3}{2}}} \right] = \frac{\partial T}{\partial t} \end{aligned}$$

c) Geg.:

- $a = \frac{\lambda}{c\rho}$
- Wärmeleitfähigkeit:  $\lambda = 401 \text{ J s}^{-1} \text{ m}^{-1} \text{ K}^{-1}$
- Spezifische Wärme:  $c = 0.385 \cdot 10^3 \text{ J kg}^{-1} \text{ K}^{-1}$
- Dichte:  $\rho = 8.96 \text{ gm cm}^{-3}$
- $\Delta T = T(0, t) - T_0 = 70 \text{ K}$
- $C = \frac{Q}{c\rho A \sqrt{4\pi a}}$
- $x = 0$

Setzen wir  $C$  in  $T$  ein und lösen nach  $Q$ , dann erhalten wir:

$$\Delta T = T_0 + Ct^{-\frac{1}{2}} - T_0$$

$$Q = \Delta T c \rho A \sqrt{4\pi a t}$$

$$\approx 1787 \text{ J}$$

- d) Um die maximale Temperaturerhöhung zu bestimmen, leiten wir die Funktion  $T$  nach der Zeit ab und setzen diese gleich 0:

$$\frac{\partial T}{\partial t} = e^{\frac{-x^2}{4at}} \left[ \frac{Cx^2}{4at^{\frac{5}{2}}} - \frac{C}{2t^{\frac{3}{2}}} \right] \quad \left| e^{\frac{-x^2}{4at}} \neq 0 \right.$$

$$0 = \frac{Cx^2}{4at^{\frac{5}{2}}} - \frac{C}{2t^{\frac{3}{2}}}$$

$$= \frac{x^2}{4at} - \frac{1}{2}$$

$$\frac{1}{2} = \frac{x^2}{4at}$$

$$t = \frac{x^2}{2a} \quad \left| x = 10 \text{ cm} \right.$$

$$\approx 43 \text{ s}$$

Setzen wir diese Zeit in die Formel für die Temperatur ein, dann erhalten wir:

$$T(10 \text{ cm}, 60 \text{ s}) \approx 75 \text{ °C}$$

Verglichen mit der Anfangstemperatur  $T_0 = 25 \text{ °C}$  entspricht dies einer Steigerung um ca.  $50 \text{ °C}$ .

- e) An dieser Stelle ist der Temperaturverlauf:

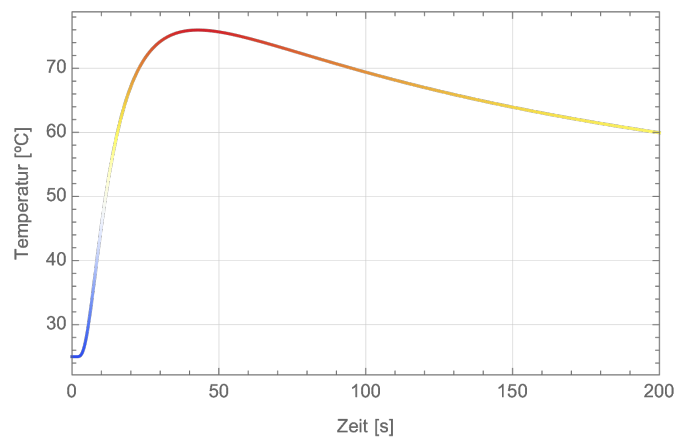


Abbildung 1: Temperaturverlauf an  $x = 10 \text{ cm}$