- 8.01 a) Stoffmengde n er et mål for antall atomer eller molekyler som stoffet består av.
 - b) Et mol er stoffmengden i et system som har like mange atomer (eller molekyler etc.) som det er karbonatomer i 12 gram av isotopen 12C.
 - c) Atommasseenheten u er (ik 1/12 av massen til Karbonisotopen 12C, dvs. 1,66·10²⁷kg.
 - d) $U \cdot mo(=g)$ for di $v = \frac{1}{12} \cdot m_{12} c$ og mol = ant, atomer iAltså $\frac{1}{12} \cdot m_{12} c \cdot (\frac{12g}{m_{12}e}) = g$

a)
$$M = 2.14,01 \frac{9}{mol} = 28,02 \frac{9}{mol}$$

b)
$$h = \frac{M_{tot}}{M} = \frac{10g}{28,02\frac{g}{mol}} = 0.3568 \, \text{mol} = 0.36 \, \text{mol}$$

c)
$$n = 0.36 \cdot 6.02 \cdot 10^{23} = 2.1 \cdot 10^{23}$$

8.03 a)
$$O_2$$
: $M = 2.16,00 \frac{9}{mol} = 32,00 \frac{9}{mol}$

b)
$$C : M = 12,01 \frac{9}{mol}$$

c)
$$CO_2: M = (12,01 + 2.16,00) \frac{9}{mol} = \frac{44,01 \frac{9}{mol}}{1200}$$

8.04 a)
$$n = \frac{M_{606}}{M} = \frac{10.10^3 g}{12,01 \frac{4}{mol}} = 83,26 mol = 83 mol$$

b)
$$CO_2: M = (12,01 + 2.16,00) \frac{g}{mol} = 44,01 \frac{g}{mol}$$

 $M_{tot} = n \cdot M = 83,26mol \cdot 44,01 \frac{g}{mol} = 3664g = 3,7kg$

8.05
$$pV = nRT$$

 $n = \frac{pV}{RT} = \frac{400 \cdot 10^{3} Pa \cdot 300 \cdot (10^{2} m)^{3}}{8,31 \cdot \frac{3}{K \cdot mol} \cdot 800K} = 0,01805 mol$
 $= \frac{18,1 m mol}{(1,81 \cdot 10^{2} mol)}$

8.06 a)
$$PV = nRT$$

$$V = \frac{nRT}{P} = \frac{1.0 \text{ mol} \cdot 8.31 \frac{J}{K \cdot \text{mol}} \cdot (273 + 27)K}{101 \cdot 10^{3} Pa} = 0.02468 \text{ m}^{3}$$

$$= 25 \text{ dm}^{3}$$

- b) <u>25 dm</u> Samme pog T gir samme V for gasser.
- c) pV = nRT $V = \frac{nRT}{p}$ viser at V b(ir (ikt når p, n og Ter de samme for ulike gasser ettersom R er en konstant.
- 8.07 Partialtrykket til en gass er hvor stort trykket fra denne gassen er i en gassblanding.

8.08 78%
$$N_2$$
 21% O_2 1,0% Ar
a) Normaltilstand: $P = 101,3 \cdot 10^3 Pa$, $T = 273 K$
 $PV = nRT$ 3

$$pV = nRT$$

$$n = \frac{pV}{RT} = \frac{101,3 \cdot 10 \, Pa \cdot 1.0 \, m^3}{8,31 \, \frac{3}{K \cdot mol} \cdot 273K} = 44,65 \, mol = 45 \, mol$$

$$N_2: 0.78-44,65 \text{ mol} = 35 \text{ mol} (34,827 \text{ mol})$$

Ar: 0,010.44,65 mol = 0,45 mol (0,4465 mol)

b)
$$P = \frac{nRT}{V}$$
 $P_{N_2} = \frac{34,827mol \cdot 8,31}{1,0 m^3} \cdot 273K = \frac{79kPa}{1,0 m^3}$
 $P_{0_2} = \frac{9,3765 \cdot 8,31 \cdot 273}{1,0 m^3} P_a = \frac{21kPa}{1,0 kPa}$ $P_{tot} = (79 + 21 + 1,0)kPa$
 $P_{Ar} = \frac{0,4465 \cdot 8,31 \cdot 273}{1,0 m^3} P_a = \frac{1,0 kPa}{1,0 m^3} = \frac{101 kPa}{1,0 m^3}$

$$8.09$$
 PA 1 1 (*10 Pa) 1 1 2 10 V/

$$T_2 = \frac{p_2 \cdot V_2}{n \cdot R} = \frac{1.0 \cdot 10^5 Pa \cdot 10 \cdot 10^3}{1.00 \cdot 8.31 \frac{3}{mol \cdot K}} = \frac{481 \, \text{K}}{120 \, \text{K}}$$

$$T_{2} = \frac{p_{2}V_{2}}{nR} = \frac{4.0 \cdot 10^{5} p_{a} \cdot 10 \cdot 10^{3} R^{3}}{1.00 \cdot 8.31 \cdot \frac{7}{K}} = \frac{481K}{100}$$

8.11 p

$$(x10^{5}Pa)$$
 4 - - 1
2 a) hyperbelgraf \Rightarrow 1 soterm prosess
1 - 1 - - 1
10 30 V/dm³ b) $T_{1} = \frac{P_{1}V_{1}}{nR} = \frac{4.0 \cdot 10^{5}Pa \cdot 10 \cdot 10^{3} \text{ m}^{3}}{1,00 \cdot 8,31 \frac{3}{K}} = 481K$

- $T_2 = T_1 = 481K$
- 8.12 n = 1,00 mol $p_1 = 400 \cdot 10^3 P_a$ $V_1 = 10,010^3 \text{ m}^3$ 8 = 1,67 adiabatisk ekspansjon til $V_2 = 30,010^3 \text{ m}^3$ adiabatkonstant

a) Finn gassens sluttrykk,

$$P_{2}V_{2}^{8} = P_{1}V_{1}^{8}$$

$$P_{2} = P_{1} \cdot \left(\frac{V_{1}}{V_{2}}\right)^{8} = 400 \cdot 10 P_{a} \cdot \left(\frac{10010 \text{ m}^{3}}{30040^{3} \text{ m}^{3}}\right)^{1,67} = 63,86 \cdot 10 P_{a}$$

$$= 63,9 k P_{a}$$

8.12 b)
$$PV = nRT$$
 gjelder fortsatt.
 $T = \frac{PV}{nR}$ $T_1 = \frac{P_1V_1}{nR} = \frac{400 \cdot 10^3 Pa \cdot 10.0 \cdot 10^{-33/3}}{1.00 \cdot 8.31 \frac{7}{K}} = \frac{481K}{1.00 \cdot 8.31 \frac{7}{K}}$

$$T_2 = \frac{P_2V_2}{nR} = \frac{63.86 \cdot 10^3 Pa \cdot 30.0 \cdot 10^{-33/3}}{1.00 \cdot 8.31 \frac{7}{K}} = \frac{231K}{1.00 \cdot 8.31 \frac{7}{K}}$$

$$P_{1} = 400 \cdot 10 P_{a} \quad T_{1} = 481 K \quad V_{1} = 100 d_{m}^{3}$$

$$P_{2} = \frac{1}{2}, \quad T_{2} = 231 K \quad V_{2} = 30,0 d_{m}^{3}$$

$$P_{3} = \frac{100 \cdot 8,31 k \cdot 231 k}{30,0 \cdot 10^{3} m^{3}}$$

$$P = P_{1} \cdot \left(\frac{V_{1}}{V}\right)^{8} = 400 \cdot 10 P_{a} \cdot \left(\frac{10,0}{30,0}\right)^{1,67} = 0,64 \cdot 10^{5} P_{a}$$

$$P = 400 \cdot 10 P_{a} \cdot \left(\frac{10,0}{20,0}\right)^{1,67} = 1,25 \cdot 10^{5} P_{a}$$

8.13 Toatomig gass
$$V_1 = 500 \, \text{cm}^3$$
 og $P_1 = 100 \, \text{kPa}$
Komprimeres adiabatisk til $P_2 = 5000 \, \text{kPa}$, $8 = 1.67$
(énatomig)
a) Sluttvolum $V_2 = 2$, $\frac{8}{72} = \frac{1.40}{1.40}$
 $V_2 = \frac{P_1}{P_2} \cdot V_1$
 $V_2 = \left(\frac{P_1}{P_2}\right)^8 \cdot V_1 = \left(\frac{100.10 \, \text{Pa}}{5000.10^7 \, \text{Pa}}\right)^{1.40} \cdot 500 \cdot \left(10^{-2} \, \text{m}\right)^3$
 $= \left(\frac{1}{50}\right)^{\frac{1}{1.40}} \cdot 500.10 \, \text{m} = 3.0578.10 \, \text{m}$
 $= 30.6 \, \text{cm}$

b)
$$T_1 = (27 + 273)K = 300K$$

 $T_2 = ?$ $PV = nRT$ $P_1V_2 = nR = P_1V_1$
 $T_2 = P_1V_2$ $P_2V_2 = T_2$
 $P_1V_1 = T_1$

$$T_2 = T_1 \cdot \left(\frac{P_2 V_2}{P_1 V_1}\right) = 300 \text{K} \cdot \left(\frac{5000 \text{kPa} \cdot 30,578 \text{km}}{100 \text{ kPa} \cdot 500 \text{ cm}^3}\right) = 917 \text{K}$$

8.14 En syklisk prosess vil si at gassen kommer tilbake til opprinnelig tilstand, slik at prosessen gir en lukket kurve i et p-V-diagram.

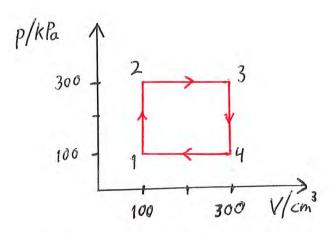
8.15 a) Isokor prosess
$$W = \int_{V_1}^{V_2} p \, dV = 0$$
 for $di V_2 = V_1$

b) Isobar prosess $W = \int_{V_1}^{V_2} p \, dV = p \int_{V_1}^{V_2} V_2$
 $= p(V_2 - V_1) = 4,0010 Pa \cdot (10030) \cdot 10 m$
 $= -80010^3 J$

c) Isoterm prosess

 $W = \int_{V_2}^{V_2} p \, dV = nRT \int_{V_1}^{dV} v = nRT [\ln V] V_2$
 $W = \int_{V_2}^{V_2} p \, dV = nRT \int_{V_1}^{dV} v = nRT [\ln V] V_2$
 $= nRT (\ln V_2 - (\ln V_1) = nRT \ln (\frac{V_2}{V_1}) + \frac{V_2}{\ln R} V_2$
 $= nRT (\ln V_2 - (\ln V_1) = nRT \ln (\frac{V_2}{V_1}) + \frac{V_2}{\ln R} V_2$
 $= 100 mol \cdot 8,31 \frac{1}{K mol} \cdot 481K \cdot (n \frac{300}{1000}) + \frac{4,39 kJ}{V_1 = 10.0 dm^3} V_2 = 30,0 dm^3$
 $= \frac{1}{N_1} \ln RT_1 \left(1 - \frac{V_1}{V_2}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{V_2}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{N_1}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{N_2}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{N_2}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{N_1}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{N_2}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln RT_2 \left(1 - \frac{V_2}{N_1}\right)^{N_1} + \frac{1}{N_1} \ln$

8.16



Toatomig idealgass

a)
$$T_1 = 200K$$
 $V_2 = V_1$ og $\frac{P_1V_2}{T_2} = \frac{P_1V_1}{T_1}$ $\frac{P_2}{P_2} = \frac{T_1}{P_1}$

 $T_2 = \frac{P_2}{P_1} \cdot T_1 = \frac{300 \text{KPa}}{100 \text{KPa}} \cdot 200 \text{K} = 600 \text{K}$

$$P_{3} = P_{2} \quad og \quad \frac{P_{3}V_{3}}{T_{3}} = \frac{P_{2}V_{2}}{T_{2}}$$

$$\frac{V_{3}}{T_{3}} = \frac{V_{2}}{T_{2}} \Rightarrow \frac{T_{3}}{V_{3}} = \frac{T_{2}}{V_{2}}$$

$$T_{3} = \frac{V_{3}}{V_{2}} \cdot T_{2} = \frac{300 \text{ cm}^{2}}{100 \text{ cm}^{2}} \cdot 600K = 1800K$$

$$V_4 = V_3$$
 og $\frac{P_4 V_4}{T_4} = \frac{P_3 V_3}{T_3}$ (som for T_2) gir
$$T_4 = \frac{P_4}{P_3} \cdot T_3 = \frac{100 \text{kHz}}{300 \text{kHz}} \cdot 1800 \text{K} = \frac{600 \text{K}}{300 \text{kHz}}$$

	1 P/KPa	V/cm3	T/K
1	100	100	200
2	300	100	600
3	300	300	1800
4	100	300	600
	•		

b)
$$W_{12} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = OJ \text{ ford } i V_2 = V_1$$
 $W_{23} = \int_{V_1}^{V_2} p dV = p \int_{V_1}^{V_2} dV = p \left[V \right]_{V_1}^{V_2} = p \left(V_2 - V_1 \right)$
 $= 300 \cdot 10^3 Pa \cdot (300 - 100) \cdot 10^6 m^3 = 60.07$
 $W_{34} = \int_{V_4}^{V_4} p dV = OJ \text{ ford } i V_4 = V_3$
 V_3
 $V_4 = \int_{V_4}^{V_4} p dV = p \int_{V_4}^{V_4} dV = p \left[V \right]_{V_4}^{V_4} = p \left[V \right]_{V_4}^{V$

c) Arbeid W = SpdV der Va er startvolomet og Va er sluttvolomet i en prosess.

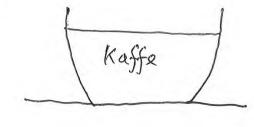
Integralet er arealet under graflinja i figuren ettersom pdV utgjør et lite arbeid dW, og pdV er et lite (smalt) areal med høyde p og bredte dV; figuren. Ved å ta arealet under linja 2-3, som er det totale arbeidet på omgivelsene og trekke fra arbeidet som omgivelsene gjør på gassen, 4-1, får vinettoar beidet gassen utfører på omgivelsene.

 $W = \Delta p \cdot \Delta V = (300 - 100) \cdot 10^{3} P_{a} \cdot (300 - 100) \cdot 10^{6} m^{3} = 40.07$

8.17 Overføring av termisk energi

- 1) Varme (edning Ex overføres ved kollisjonen Du brenner deg på ei metallstang som holdes med ene enden i en flamme. Ei kokeplate overfører varme til en kasserolle
- 2) Konveksjon. Væske og gass kan overføre varme vædå strømme fra ett sted til et annet. Varm luft fra en ovn strømmer opp og kald loft strømmer mot golvet i et rom. Varmt vann strømmer opp og kaldt vann ned i en kjele med vann som settes på ei varm plate.
- 3) Fordamping. Faseovergang fra væske til gass Krever energi. Varme kan da strømme ut fra Legemet væska er i kontakt med. eks. svette på hoden eller en fuktig klut rundt ei flaske brus på en varm dag.
- 4) Varmestråling. Fotonen har energi som gir økt temperatur på legemene de treffer. eks. sola varmer oss. Et bål varmer oss selv om det ikke strømmer varm loft mot oss.

8.18



Varmeledning til underlaget. Fordamping fra overflæten. Varmestråling i alle retningen. Konveksjon i form av strømmen i lufta og i kaffen (vannet i koppen).