

```
(* Isothermen . Beispiel fuer H2O . nach Kripfganz/Perlt,
zur Physik siehe Landau,Achieser,Lifschitz S.172 *)
```

```
In[1]:= kb = UnitConvert[Quantity["BoltzmannConstant"]]
nA = UnitConvert[Quantity["AvogadroConstant"]]
RGsi = kb nA
UnitConvert[Quantity["MolarGasConstant"]]
(* Konversion von kg m2/s2 in atm geht mit:
9.86923 10-3 , damit erhaelt man RG in atm l3/(K mol) *)
RG = RGsi[[1]] * 9.86923 * 10-3
ct = 273.15 (* Verschiebung Kelvin in Celsius *)
Out[1]= 1.38065 × 10-23 kg m2/ (s2K)

Out[2]= 6.022141 × 1023 reciprocal moles

Out[3]= 8.3145 kg m2/ (s2Kmol)

Out[4]= 8.3145 kg m2/ (s2Kmol)

Out[5]= 0.0820573

Out[6]= 273.15

In[7]:= (* Van der Waals Gas, Zustandsgleichung *)
Clear[p, a, b, V, T]
p[a_, b_, V_, T_] := RG (T + ct) / (V - b) - a / V2

(* Fuer H2O Gas: a = 5.58 atm l2 mol-2
b = 0.031 l mol-1 und V>b ist vorausgesetzt *)

(* Umstellen der Gleichung zeigt fuer V eine Gl.3.Grades *)
Expand[p[a, b, V, T] * (V - b) * V2 - RG (T + ct) * V2 + a * (V - b)]
-a b + a V - ct RG V2 - RG T V2 - b V2 p[a, b, V, T] + V3 p[a, b, V, T]

(* Eine oder drei Loesungen sind reell, die Stelle am
Uebergang ist der kritische Wert. *)

In[9]:= (* Suche kritische Temperatur *)
dpv = D[p[a, b, V, T], V]
dpVV = D[p[a, b, V, T], {V, 2}] // Chop
Out[9]= 
$$\frac{2 a}{V^3} - \frac{0.0820573 (273.15 + T)}{(-b + V)^2}$$


Out[10]= 
$$-\frac{6 a}{V^4} + \frac{0.164115 (273.15 + T)}{(-b + V)^3}$$


In[11]:= eq = Eliminate[{dpv == 0, dpVV == 0}, T] // FullSimplify
Out[11]= V ≠ 0 && 1. b3 + 3. b V2 ≠ 3. b2 V + 1. V3 &&
a (1. b3 - 2.33333 b2 V + 1.66667 b V2 - 0.333333 V3) == 0 &&
a (1. b4 - 3.33333 b3 V + 4. b2 V2 - 2. b V3 + 0.333333 V4) == 0 &&
a (1. b2 - 1.33333 b V + 0.333333 V2) == 0
```

```
In[13]:= Solve[eq[[5]], V]
Out[13]= { {V → 1. b}, {V → 3. b} }

Solve[eq[[4]], V] // Chop // FullSimplify (* very crazy ... *)
Solve[eq[[3]], V] // Chop // FullSimplify (* etwas crazy ... *)
{ {V → 0},
  {V → 1.66667 b + (0.333333 - 0.57735 I) (-b3)1/3 - ((0.333333 + 0.57735 I) (-b3)2/3)/b},
  {V → 1.66667 b + (0.333333 + 0.57735 I) (-b3)1/3 - ((0.333333 - 0.57735 I) (-b3)2/3)/b} }

(* verwende V = 3 b aus der 1.Zeile weiter,
da V>b ist, berechne kritische Temperatur: *)

In[14]:= loesKrit = Solve[(dpv /. V → 3. b) == 0, T]

Out[14]= { {T → -48.7464 (-0.0740741 a/b3) + 5.60349/b2} }

Tkrit = loesKrit[[1, 1]] /. {a → 5.58, b → 0.031}
T → 376.802

Dann ist entsprechend v_krit → 0.093 und p_krit → 218.5

In[16]:= a = 5.58; b = 0.031;

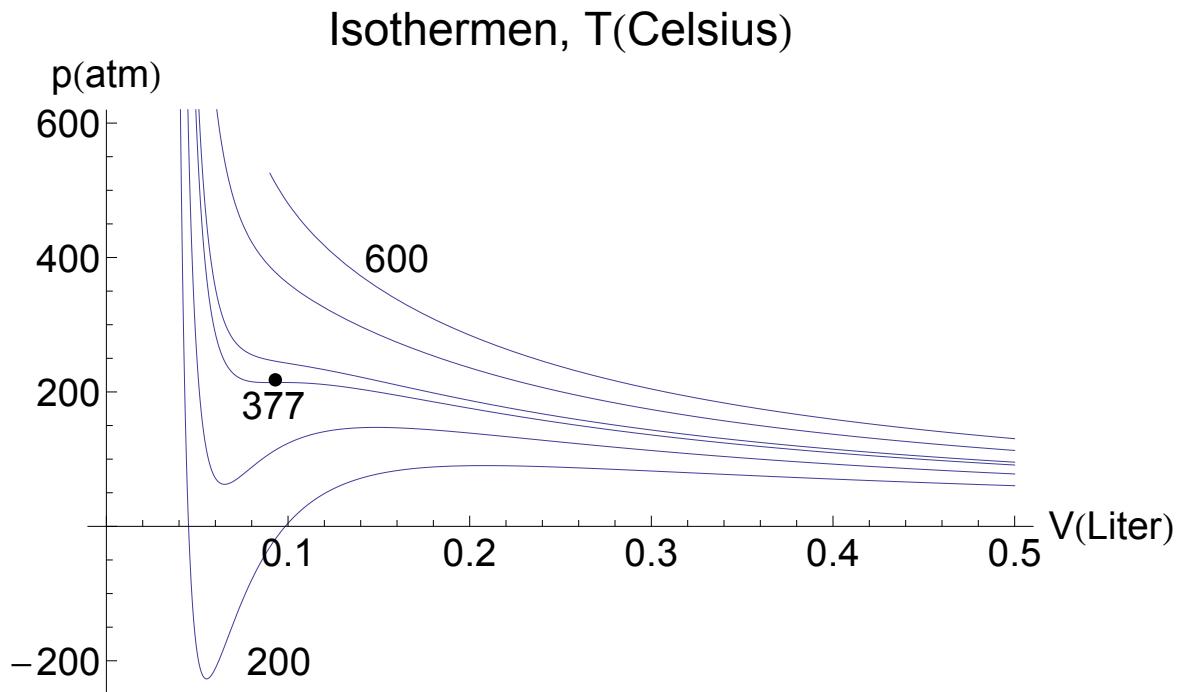
(* Erstelle Diagramm *)
temps = {200, 300, 376, 400, 500, 600};
volStart = {0.035, 0.036, 0.04, 0.045, 0.06, 0.09};
Table[pp[i] = Plot[p[a, b, V, temps[[i]]],
  {V, volStart[[i]], 0.5}, PlotRange → {-240, 620}], {i, 1, 6}]




poi = Graphics[{PointSize[Large], Point[{0.093, 218}]}];


```

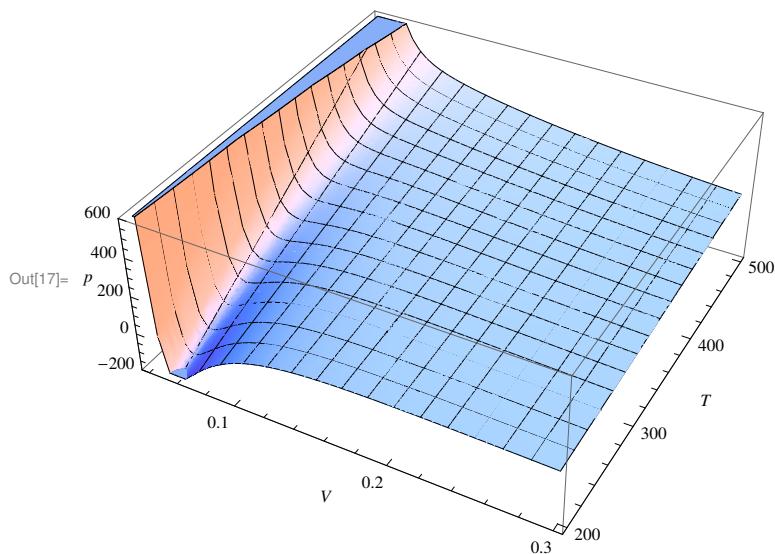
```
Show[pp[1], pp[2], pp[3], pp[4], pp[5], pp[6], poi,
PlotRange -> {-250, 620}, AxesLabel -> {"V(Liter)", "p(atm)"}, AxesOrigin -> {0, 0},
PlotLabel -> "Isothermen, T(Celsius)", Epilog -> {Text["200", {0.095, -200}], Text["600", {0.16, 400}], Text["377", {0.092, 180}]},
FormatType -> TraditionalForm, TextStyle -> {FontFamily -> "Arial", FontSize -> 20}]
```



(* Globales Bild *)

In[17]:=

```
Plot3D[p[a, b, V, T], {V, 0.04, 0.3}, {T, 200, 500},
PlotRange -> {-200, 600}, AxesLabel -> {V, T, p}, PlotPoints -> 50]
```



```
conts = {-100, 0, 100, 150, 200, 218.5, 250, 300, 400};
```

```
ContourPlot[p[a, b, V, T], {V, 0.05, 0.38}, {T, 200, 475}, Contours -> conts,
FrameLabel -> {"Volumen", "Temperatur"}, ContourLabels -> True]
```

