

# Berechnung der thermodynamischen Zustandsgrößen und Transporteigenschaften von Wasserstoff in Prozessmodellierungen

## Stoffwert-Bibliothek LibH2

Gültigkeitsbereich:

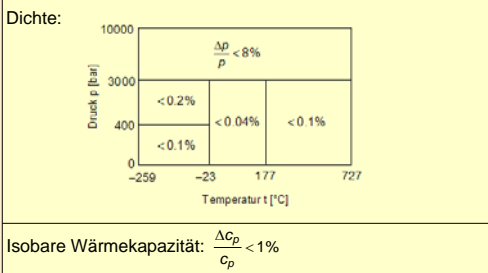
Temperatur:  $-259\text{ °C} \leq t \leq 726.85\text{ °C}$   
 Druck:  $0\text{ bar} < p \leq 20000\text{ bar}$

Stoffwertfunktionen:

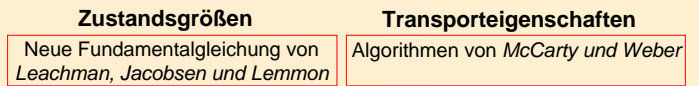
Stoffwert	Funktionale Abhängigkeit	Funktionsname in Excel, Matlab und Mathcad	Maßeinheit Ergebnis
Temperaturleitfähigkeit	$a = f(p, t, x, NP)$	a_ptx_H2	$\text{m}^2 \text{s}^{-1}$
Spezifische isobare Wärmekapazität	$c_p = f(p, t, x, NP)$	cp_ptx_H2	$\text{kJ kg}^{-1} \text{K}^{-1}$
Spezifische isochore Wärmekapazität	$c_v = f(p, t, x, NP)$	cv_ptx_H2	$\text{kJ kg}^{-1} \text{K}^{-1}$
Dynamische Zähigkeit	$\eta = f(p, t, x, NP)$	eta_ptx_H2	Pa s
Spezifische Enthalpie	$h = f(p, t, x, NP)$	h_ptx_H2	$\text{kJ kg}^{-1}$
Isentropenexponent	$\kappa = f(p, t, x, NP)$	kappa_ptx_H2	-
Wärmeleitfähigkeit	$\lambda = f(p, t, x, NP)$	lambda_ptx_H2	$\text{W m}^{-1} \text{K}^{-1}$
Kinematische Viskosität	$\nu = f(p, t, x, NP)$	ny_ptx_H2(P,T,X)	$\text{m}^2 \text{s}^{-1}$
Dampfdruck aus Temperatur	$p_s = f(t, NP)$	ps_t_H2	bar
Schmelzdruck aus Temperatur	$p_{mel} = f(t, NP)$	pmel_t_H2	bar
Prandtl-Zahl	$Pr = f(p, t, x, NP)$	Pr_ptx_H2	-
Dichte	$\rho = f(p, t, x, NP)$	rho_ptx_H2	$\text{kg m}^{-3}$
Spezifische Entropie	$s = f(p, t, x, NP)$	s_ptx_H2	$\text{kJ kg}^{-1} \text{K}^{-1}$
Umkehrfunktion: Temperatur aus Druck und Enthalpie	$t = f(p, h, NP)$	t_ph_H2	$^{\circ}\text{C}$
Umkehrfunktion: Temperatur aus Druck und Entropie	$t = f(p, s, NP)$	t_ps_H2	$^{\circ}\text{C}$
Siedetemperatur aus Druck	$t_s = f(p, NP)$	ts_p_H2	$^{\circ}\text{C}$
Schmelztemperatur aus Druck	$t_{mel} = f(p, NP)$	tmel_p_H2	$^{\circ}\text{C}$
Spezifisches Volumen	$v = f(p, t, x, NP)$	v_ptx_H2	$\text{m}^3 \text{kg}^{-1}$
Schallgeschwindigkeit	$w = f(p, t, x, NP)$	w_ptx_H2	$\text{m s}^{-1}$
Umkehrfunktion: Dampfanteil aus Druck und Enthalpie	$x = f(p, h, NP)$	x_ph_H2	$\text{kg kg}^{-1}$
Umkehrfunktion: Dampfanteil aus Druck und Entropie	$x = f(p, s, NP)$	x_ps_H2	$\text{kg kg}^{-1}$

**Parameter**  
 p - Druck in bar      x - Dampfanteil in (kg trockenen gesättigter Dampf) / (kg Nassdampf)  
 t - Temperatur in  $^{\circ}\text{C}$     NP - Berechnungsparameter zur Wahl von  $\text{H}_2$ -Normal oder  $\text{H}_2$ -Para

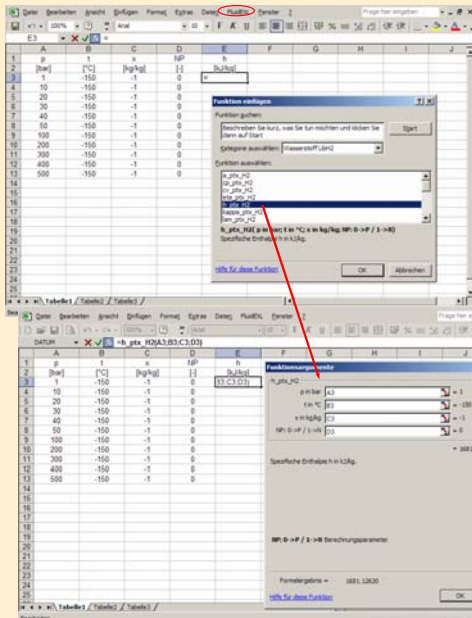
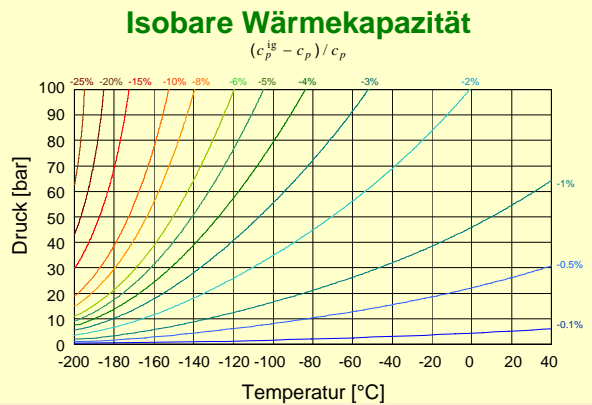
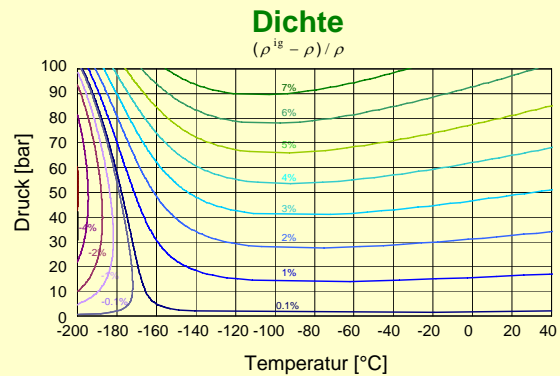
### Genauigkeit:



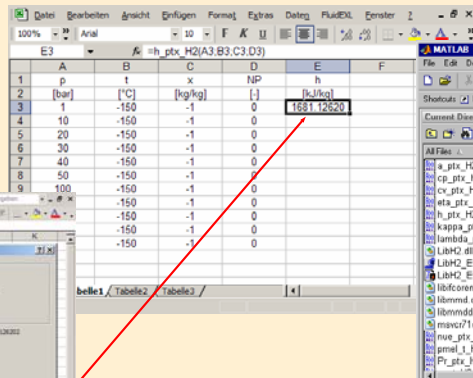
## Stoffwert-Algorithmen für Normal- und Para-Wasserstoff



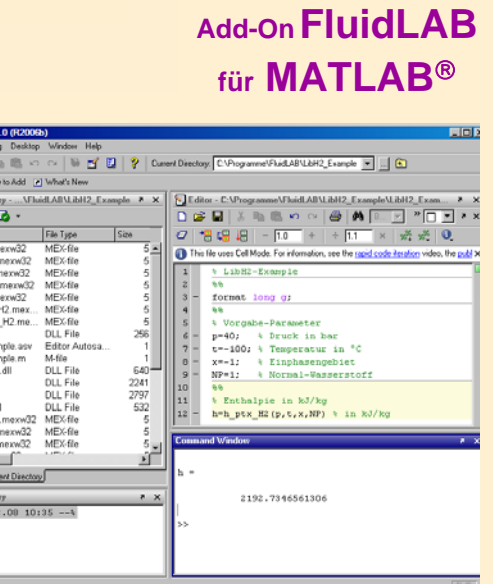
## Realgasverhalten von Wasserstoff



Add-In **FluidEXL Graphics** für **Excel®**



Add-On **FluidMAT** für **Mathcad®**



Add-On **FluidLAB** für **MATLAB®**