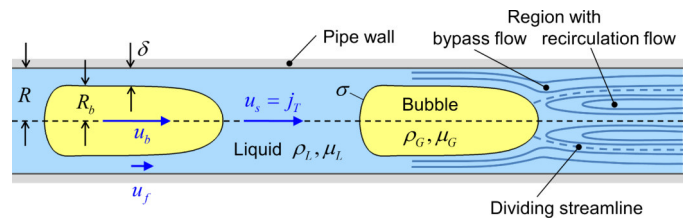


# Hydrodynamische Charakterisierung der Taylorströmung in kreisförmigen Kapillaren auf Basis vorab bekannter Parameter

M. Wörner, Karlsruher Institut für Technologie, Institut für Katalyseforschung und -technologie

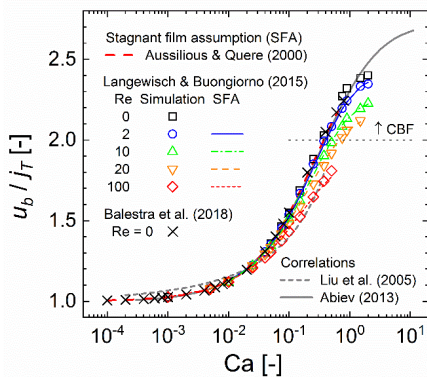
## Motivation

- Das Verhältnis von Blasengeschwindigkeit ( $u_b$ ) und mittlerer Geschwindigkeit der Zweiphasenströmung ( $j_T$ ) ist ein Schlüsselparameter der Taylorströmung
- Korrelationen für dieses Geschwindigkeitsverhältnis ( $\eta$ ), die über den gesamten Bereich der Kapillarzahl (Ca) gültig sind, fehlen bisher in der Literatur



## Modellentwicklung

- Zusammenfassende Darstellung von theoretischen, experimentellen und num. Arbeiten aus der Literatur



$$Ca = \frac{\mu_L u_b}{\sigma}$$

$$Re = \frac{\rho_L u_b 2R}{\mu_L}$$

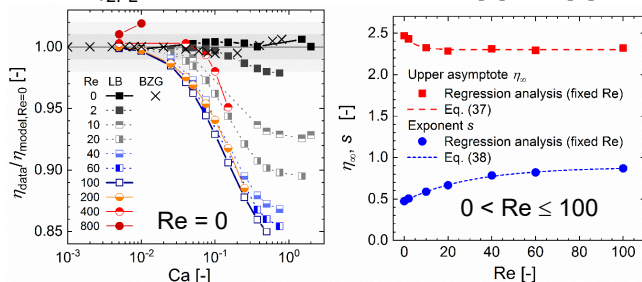
- Asymmetrische 5-Parameter logistische Funktion

$$\eta_{5PL} = \eta_0 + \frac{\eta_\infty - \eta_0}{\left[1 + (Ca/c)^{-h}\right]^s} \xrightarrow{\eta_0=1} \eta_{4PL} = 1 + \frac{\eta_\infty - 1}{\left[1 + (Ca/c)^{-h}\right]^s}$$

- Eliminierung von  $c$  und  $h$  durch Bretherton-Limit [1]

$$\eta_{4PL}(Ca \rightarrow 0) = 1 + 1.29(3Ca)^{2/3}$$

- Bestimmung von  $\eta_\infty$  und  $s$  durch Regressions-Fit von  $\eta_{2PL}$  mit numerischen Daten aus [2] und [3]

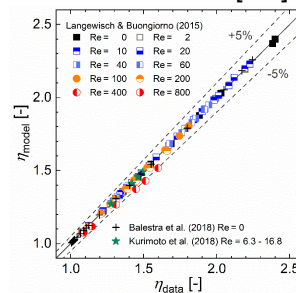


$$\eta_{2PL} = 1 + (\eta_\infty - 1) \left[1 + \left(\frac{\eta_\infty - 1}{1.29}\right)^{1/s} (3Ca)^{-2/(3s)}\right]^{-s}$$

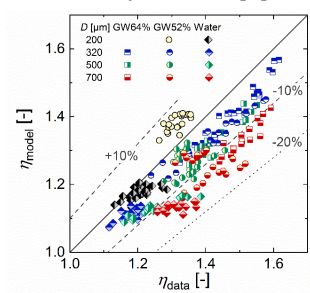
$$\eta_\infty(Re) = 2.3 + 0.167 \times 0.83^{Re}, \quad s(Re) = 0.884 - 0.41 \times 0.968^{Re}$$

## Modellgenauigkeit

Simulationen [2-4]



Experiment [5]



## Vorhersage Hydrodynamik

A-priori unbekannte Größe	Beziehung
Gasgehalt	$\alpha = \beta / \eta$
Blasengeschwindigkeit	$u_b / j_T = \eta$
Mittlere Flüssigkeits-Geschw.	$u_L / j_T = (1 - \beta) / (1 - \beta / \eta)$
Relative Drift-Geschwindigk.	$m = 1 - \eta^{-1}$
Blasenradius* (gleichförmig)	$R_b / R = \eta^{-1/2}$
Filmdicke* (gleichförmig)	$\delta / R = 1 - \eta^{-1/2}$
Bed. für Rezirkulationsgebiet	$\eta < 2$
Radius teilende Stromlinie	$R_{ds} / R = (2 - \eta)^{1/2}$
Radius Nullgeschw. im MFR	$R_0 / R = (1 - \eta / 2)^{1/2}$
Dim.-lose Rezirkulationszeit	$\tau = 1 / (\eta^{-1} - 0,5)$

\* Annahme stagnierender Film

## Schlussfolgerungen

Es wurde eine Korrelation entwickelt, die es mit guter Genauigkeit erlaubt, aus a-priori bekannten Größen zahlreiche a-priori unbekannte hydrodynamische Parameter der Taylorströmung abzuschätzen [6]

[1] F. P. Bretherton, *J. Fluid Mech.* **10** (1961) 166-188  
 [2] D. R. Langewisch, J. Buongiorno, *Int. J. Heat Fluid Flow* **54** (2015) 250-257  
 [3] G. Balestra, L. Zhu, F. Gallaire, *Microfluid. Nanofluid.* **22** (2018) 67  
 [4] R. Kurimoto et al., *Int. J. Heat Fluid Flow* **74** (2018) 28-35  
 [5] R. Kurimoto et al., *Exp. Therm. Fluid Sci.* **88** (2017) 124-133  
 [6] M. Wörner, *Theor. Found. Chem. Eng.* **54** (2020) 3-16