# EUR 5077 d

KOMMISSION DER EUROPÄISCHEN GEMEINSCHAFTEN



# BESTIMMUNG DES DAMPFGEHALTES UND DER STROMUNGSFORM EINES ZWEIPHASENGEMISCHES IN KONZENTRISCHEN RINGSPALTEN

von

P. HERZBERGER und W. HUFSCHMIDT

1974



Gemeinsame Kernforschungsstelle Forschungsanstalt Ispra - Italien Division Technologie

Das vorliegende Dokument ist im Rahmen des Forschungsprogramms der Kommission der Europäischen Gemeinschaften ausgearbeitet worden.

Es wird darauf hingewiesen, daß die Kommission der Europäischen Gemeinschaften, ihre Vertragspartner und die in deren Namen handelnden Personen:

keine Gewähr dafür übernehmen, daß die in diesem Dokument enthaltenen Informationen richtig und vollständig sind oder daß die Verwendung der in diesem Dokument enthaltenen Informationen oder der in diesem Dokument beschriebenen technischen Anordnungen, Methoden und Verfahren nicht gegen gewerbliche Schutzrechte verstößt;

keine Haftung für die Schäden übernehmen, die infolge der Verwendung der in diesem Dokument enthaltenen Informationen oder der in diesem Dokument beschriebenen technischen Anordnungen, Methoden oder Verfahren entstehen könnten.

Dieser Bericht wird in den auf der vierten Umschlagseite genannten Vertriebsstellen

zum Preise von BF 50,\_

verkauft.

Kommission der Europäischen Gemeinschaften GD XIII - ZID 29, rue Aldringen Luxembourg

MAI 1974

Das vorliegende Dokument wurde an Hand des besten Abdruckes vervielfältigt, der zur Verfügung stand.

# **EUR 5077** d

### KOMMISSION DER EUROPÄISCHEN GEMEINSCHAFTEN

# BESTIMMUNG DES DAMPFGEHALTES UND DER STRÖMUNGSFORM EINES ZWEIPHASENGEMISCHES IN KONZENTRISCHEN RINGSPALTEN

von

# EUR 5077 e

DETERMINATION OF THE STEAM CONTENT AND FLOW PATTERN OF A
TWO-PHASE MIXTURE IN CONCENTRIC ANNULAR SONDES
THE PHEDZBERGER and W HITESCHMIDT by P. HERZBERGER and W. HUFSCHMIDT

Commission of the European Communities Joint Nuclear Research Centre - Ispra Establishment (Italy) Luxembourg, May 1974 - 32 Pages - 7 Figures - B.Fr. 50,—

400

For the quantitative determination of the void-fraction of homogeneous two-phase flow (bubble- and mist flow) and qualitative investigation of the two-phase flow (bubble- and mist flow) and qualitative investigation of the two-phase flow, an annular sonde based two-phase flow. First measurements with the property measurements have been developed. now pattern of non-nonlogeneous two-phase now, an annular songe based on impedance measurements has been developed. First measurements with a test section with water-air at atmospheric process. a test section with water-air at atmospheric pressure have shown the applicability of the method.

### EUR 5077 e

DETERMINATION OF THE STEAM CONTENT AND FLOW PATTERN OF A TWO-PHASE MIXTURE IN CONCENTRIC ANNULAR SONDES by P. HERZBERGER and W. HUFSCHMIDT

Joint Nuclear Research Centre - Ispra Establishment (Italy) Luxembourg, May 1974 - 32 Pages - 7 Figures - B.Fr. 50,—

For the quantitative determination of the void-fraction of homogeneous ror the quantitative determination of the void-traction of nomogeneous two-phase flow (bubble- and mist flow) and qualitative investigation of the flow pattern of non-homogeneous two-phase flow, an annular sonde based two-phase flow and pattern of non-homogeneous two-phase flow. First measurements with now pattern of non-nonlogeneous two-phase now, an annular songe based on impedance measurements has been developed. First measurements with a test section with water-air at atmospheric pressure have shown the a test section with water-air at atmospheric pressure have shown the applicability of the method.

### **ZUSAMMENFASSUNG**

Zur quantitativen Bestimmung des Dampfgehaltes bei homogenen Zweiphasenströmungen (Blasen-, Nebelströmung) und qualitativen Ermittlung der Strömungsform bei nicht homogenen Strömungen (Pfropfen-, Ringströmung) wurde eine Ringspaltsonde auf der Basis der Impedanzmessung entwickelt. Erste Messungen in einer Messstrecke mit Wasser-Luft bei Atmosphärendruck zeigten die Brauchbarkeit des Verfahrens.

### 1. EINLEITUNG

Die vorliegende Arbeit beschreibt die Versuche, die mit einer aus vier konzentrisch angeordneten Zylindern aus rostfreiem Stahl bestehenden Ringspaltsonde zur Dampfgehaltbestimmung mit einem Wasser-Luftgemisch durchgeführt wurden. Die Sonde (Abb. 1) wurde für einen Rohrdurchmesser von 16 mm hergestellt und besteht aus einem Kern-Verdrängungskörper von 6 mm Durchmesser und drei äquidistanten Zylindern von je 0,8 mm Dicke mit den mittleren Durchmessern von 9,2; 13,2 und 17,2 mm. Der Innendurchmesser der Wandelektrode beträgt 20,4 mm. Die Summe der freien Ringspaltquerschnitte entspricht dem Querschnitt des Rohres von 16 mm Innendurchmesser. Am Sondenaustritt waren die Elektroden von 25 mm wirksamer Länge in einer Vorrichtung aus keramischem Material gegeneinander isoliert befestigt.

Das Messprinzip beruht auf der Impedanzänderung des durch die Ringspalte von 1,2 mm lichter Weite strömenden Wasser-Dampf- oder Wasser-Luftgemisches. Die Sonden wurden mit einer Trägerfrequenz von 10 kHz beschickt. Die Abbildungen 2a und 2b zeigen das Prinzip- und Blockschaltbild der Messanlage: die vier zu untersuchenden Sondenringspalten werden über einen gemeinsamen, vom 10 kHz-Generator primärseitig gespeisten Transformator durch vier separate Sekundärwicklungen betrieben und erzeugen am Messwiderstand eine von der Sondenimpedanz abhängige Spannung U. Diese Spannung gibt nach Verstärkung und Gleichrichtung ein Mass für den Dampfgehalt im betreffenden Ringspalt.

Im Falle einer Blasen- oder Pfropfenströmung des Zweiphasengemisches steuert eine Vergleichssonde, die vom gleichen Wasser aber
ohne Dampfgehalt beaufschlagt wird, den Regelkreis, der über ein Motorpotentiometer die Spannung des Trägerfrequenzgenerators regelt und in
Abhängigkeit der Änderung der Wasserleitfähigkeit die Spannung U an

den Messwiderständen r konstant hält (es wurde für die Versuche vollentsalztes Wasser mit einer Leitfähigkeit von etwa 10<sup>-2</sup> Siemens/cm benutzt). Die Verwendung der Trägerfrequenz hat den Vorteil, die bei Gleichstrombetrieb entstehenden Polarisationsspannungen und Gasbildungen durch Elektrolyse an den Elektroden auszuschliessen. Ferner erlaubt sie die Einspeisung aller Sonden über einen einzigen Transformator; die galvanische Trennung ist demnach gewährleistet und die Zahl der Stromquellen reduziert. Es wurde eine Trägerfrequenz von 10 kHz gewählt, um einerseits die bei zu hohen Frequenzen auftretenden Störanfälligkeiten der Elektronik und Einflüsse von Störkapazitäten zu vermeiden und um andrerseits aber auch noch genügend zeitliche Auflösung und Übertragung des Nutzsignals zu gewährleisten. Eine Erhöhung der Trägerfrequenz auf 40 bis 50 kHz wurde die oben beschriebenen Störungen wahrscheinlich nicht wesentlich vergrössern. Die Trägheit des Motorpotentiometers erlaubt, den zufälligen Durchfluss einer Dampfblase durch die Elektroden der Vergleichssonde nicht als vorübergehende Leitfähigkeitsänderung zu registrieren. Weiterhin besteht die Möglichkeit, die Regelung bei der Messung auszuschalten.

Im Falle einer Nebel- oder Ringströmung wird der Regelkreis in der Weise umgeschaltet, dass die Generatorspannung auf dem Maximalwert konstant gehalten wird, da die bei dieser Strömungsform auftretenden hohen Impedanzen der Sonde eine hohe, konstante Speisespannung benötigen. Die Vergleichssonde wird in diesem Fall nicht benötigt.

Durch die Konstruktion der Messsonden ist eine einpolige galvanische Kopplung zwischen den Ringspaltelektroden gegeben, was eine galvanische Trennung der einzelnen Messketten über die Eingangstransformatoren T bedingt. Die Messungen des Dampfgehaltes in den einzelnen Ringspalten werden von Galvanometern angezeigt. Gleichzeitig steht am Ausgang jeder Messkette ein Gleichspannungsanalogsignal mit einer maximalen Amplitude von 10 V zur Verfügung, das einem Dampfgehalt

 $\alpha$  = 0 entspricht. Ein Analogrechner bestimmt aus den vier Signalen der einzelnen Sondenringspalte den mittleren Dampfgehalt  $\alpha_{M}$  im Rohr und liefert ein Analogsignal von maximal 10 V bei  $\alpha_{M}$  = 0. Das Auflösungs-vermögen der Messketten beträgt 10<sup>-2</sup> s für jeden Analogsignalausgang.

### 2. HYDRODYNAMISCHE AUSLEGUNG DER SONDE

Bezeichnet man die mittleren Strömungsgeschwindigkeiten im Zulaufrohr mit  $\overline{\boldsymbol{v}}_R$ , im Austrittsrohr  $\overline{\boldsymbol{v}}_D$  und in den einzelnen Ringspalten mit  $\overline{\boldsymbol{v}}_n$ , so gilt für den Volumendurchsatz durch die Sonde (Abb. 3):

$$Q_{V} = \frac{\pi}{4} d_{R}^{2} \overline{v_{R}} = \frac{\pi}{4} D^{2} \overline{v_{D}} = \sum_{n=1}^{N} A_{n} \overline{v_{n}}$$
 (1)

wobei N die Anzahl der Ringspalte vom Querschnitt A bedeutet. Bei gleicher Dicke **s** der Elektroden gilt:

$$A_{n} = \frac{\pi}{4} \left[ (d_{n} - s)^{2} - (d_{n-1} + s)^{2} \right]$$
 für  $n \ge 2$ 

$$A_{1} = \frac{\pi}{4} \left[ (d_{1} - s)^{2} - s_{0}^{2} \right]$$
 für den Innenspalt
$$A_{N} = \frac{\pi}{4} \left[ (D - s)^{2} - (d_{N-1} + s)^{2} \right]$$
 für den Aussenspalt  $(d_{N} = D)$ 

Die Summe der Ringspaltquerschnitte soll gleich dem Querschnitt des Zulaufrohres (Durchmesser  $\mathbf{d}_{R}$ ) sein:

$$A_{R} = \frac{\pi}{4} d_{R}^{2} = \sum_{n=1}^{N} A_{n}$$
 (2)

Der Druckverlust der Strömung in jedem Sondenkanal ist gleich:

$$\frac{\Delta p}{l} = \frac{f_n}{dh_n} \frac{g_n}{2} \overline{v_n}^2 \tag{3}$$

wobei f $_{\rm n}$  den Widerstandsbeiwert und  ${\rm d}_{\rm h_{\rm n}}$  den hydraulischen Durchmesser bezeichnen.

$$d_{h_n} = \frac{4A_n}{U_n} \tag{4}$$

Mit dem benetzten Umfang:

$$U_{n} = \pi \left[ (d_{n} - s) + (d_{n-1} + s) \right]$$
 für n > 2
$$U_{1} = \pi \left[ (d_{1} - s) + s_{0} \right]$$
 für den Innenspalt
$$U_{N} = \pi \left[ (D - s) + (D_{N-1} + s) \right]$$
 für den Aussenspalt

Aus der Druckverlustgleichheit folgt:

$$\frac{f_n \cdot g_n \cdot \overline{v_n}^2}{(d_n - s) - (d_{n-1} + s)} = konst.$$
 (5)

Wie man aus Gleichung (5) erkennt, hängt die Anordnung der Sondenzylinder ( $\mathbf{d_n}$ ) von der Strömungs- und Dampfgehaltverteilung im Rohrquerschnitt ( $\mathbf{d_R}$ ) ab. Der Einfachkeit halber sollen konstante Geschwindigkeit ( $\overline{\boldsymbol{v_n}}$ = konst), konstante Stoffwerte ( $\boldsymbol{s_n}$ ) und konstante Widerstandsbeiwerte ( $\mathbf{f_n}$ ) angenommen werden. Damit vereinfacht sich Gleichung (5) ( $\mathbf{d_{h_n}}$ = konst) zu:

$$d_{n} - d_{n-1} - 2s = d_{n+1} - d_{n} - 2s = konst$$
oder:
$$d_{n} = \frac{d_{n+1} + d_{n-1}}{2}$$
(6)

wobei für n = 1:  $d_{N-1} = d_0 = s_0 - s$ und n = N:  $d_{N-1} = \frac{1}{2} (D + d_{N-2})$ 

Daraus folgt für  $n = 1, 2, 3, \ldots, N$ :

$$d_{n-1} = \frac{n-1}{n} d_n + \frac{s_0 - s}{n} \tag{7}$$

Für die Ringspaltquerschnitte ergibt sich mit  $\varphi_n = \frac{d}{n}/D$  und  $\delta = s/D$ :

$$A_{n} = \frac{\pi}{4} D^{2} \frac{1}{N^{2}} \left[ (1 - \rho_{o}) - 2N\delta \right] \left[ 2N \rho_{o} + (2n - 1)(1 - \rho_{o}) \right]$$
(8)

wobei  $\varphi_o = d_o/D = (s_o - s)/D = \delta_o - \delta$ .

Der freie Querschnitt in der Sonde ist

$$A = \sum_{n=1}^{N} A_n = \frac{\pi}{4} D^2 (1 + \varphi_o) (1 - 2N\delta - \varphi_o)$$
 (9)

Im vorliegenden Fall mit N = 4, D = 21, 2 mm,  $s_0 = 6$  mm, s = 0, 8 mm ergibt sich:

| n | d<br>n<br>/mm/ | A<br>n<br>/mm <sup>2</sup> / | U<br>n<br>/mm/ | d<br>hn<br>[mm] | A <sub>n</sub> /A |
|---|----------------|------------------------------|----------------|-----------------|-------------------|
| 1 | 9,2            | 27,14                        | 45, 24         | 2,40            | 0,136             |
| 2 | 13,2           | 42,22                        | 70 <b>,</b> 37 | 2,40            | 0,212             |
| 3 | 17,2           | 57 <b>,</b> 30               | 95 <b>,</b> 50 | 2,40            | 0,288             |
| 4 | 21,2           | 72,38                        | 120,64         | 2,40            | 0,364             |
|   | A =            | 199,04                       |                | :               | 1,000             |

Das Zuleitungsrohr von 16 mm Durchmesser hat einen Querschnitt von 201 mm<sup>2</sup>, was der  $\Sigma$ A entspricht.

Die <u>Zulaufstrecke</u> zur Sonde setzt sich aus der Verzögerungsstrecke  $L_V$  und der Beschleunigungsstrecke  $L_B$  (Abb. 3) zusammen. Die Bedingungen für die Auslegung dieser beiden Strecken sollten sein:

- (a) Stossfreier Übergang in den einzelnen Querschnitten,
- (b) Die stärkste Querschnittsvergrösserung in der Verzögerungsstrecke sollte nicht mehr als in einem Diffusor von 15° Öffnungswinkel sein,

um Ablösungen der Strömung zu vermeiden,

(c) Die Beschleunigungsstrecke sollte möglichst klein im Verhältnis zur Sondenlänge  $\boldsymbol{l}$  sein, damit für die Impedanzmessung definierte Abstände vorliegen.

In diesem speziellen Fall wurden wegen der kleinen Abmessungen gerade Flanken für das Gehäuse und den Verdrängungskörper in der Mitte gewählt, wodurch die Bedingung (a) nicht strikt eingehalten wurde. Die Bedingungen (b) und (c) wurden jedoch weitgehend berücksichtigt und es ergeben sich folgende Längen:

$$L_V = 30 \text{ mm}$$
;  $L_B = 5 \text{ mm}$ ;  $l = 25 \text{ mm}$ 

Strömungsbeobachtungen in einer Messstrecke aus Plexiglas (Abb. 1) mit Wasser-Luftgemisch zeigten, dass die Strömungsform vor und in der Sonde durch diese praktisch nicht gestört wurde.

### 3. ELEKTRISCHE AUSLEGUNG DER SONDE

Das Messprinzip der Ringspaltsonde beruht auf der Impedanzänderung des Zweiphasengemisches. Um im Falle einer Blasen- oder Pfropfenströmung einer Leitfähigkeitsänderung des Wassers in der Sonde Rechnung zu tragen, wird eine Vergleichssonde herangezogen, die vom gleichen Wasser, jedoch ohne Dampfgehalt ( $\alpha = 0$ ) beaufschlagt wird und die über ein Motorpotentiometer (vergl. Abb. 2) die Spannung der 10 kHz Trägerfrequenz regelt.

### Wirkungsweise der Regelung

## (a) Blasen- und Pfropfenströmung

Die Spannung U im Messkreis (Abb. 4) ist abhängig von Sondenwiderstand  $R_{\rm g}$  und der Speisespannung E. Sie soll bei langsamen Schwank-

ungen von R<sub>s</sub> durch Änderung der Leitfähigkeit des Wassers in weitem Bereich konstant bleiben. Für den Messkreis gilt:

$$U = \frac{E \cdot r}{R_S + r} \tag{10}$$

und da  $R_s \gg r$  ist:

$$U = E \frac{r}{R_s} \tag{10a}$$

Die Vergleichssonde im Regelkreis wird nur von Wasser ( $\alpha = 0$ ) bespült und ihr Widerstand ist nur abhängig von der Leitfähigkeit des Wassers. Für die Spannung U'gilt mit der Vernachlässigung  $R_s' \gg r'$ :

$$U' = E' \frac{r'}{R_s'} \tag{11}$$

Der Widerstand R' der Vergleichssonde ist dem Widerstand R der Messsonde um einen konstanten, durch die Sondengeometrie bedingten Faktor A proportional:

$$R_{s} = A \cdot R_{s}' \tag{12}$$

Die Speisespannungen sowohl im Mess- als auch im Regelkreis sind gleich und durch den Transformator T fest gekoppelt:

$$E = E' \tag{13}$$

Die Festwiderstände r und r'sind ebenfalls proportional um einen Faktor B:

$$r = Br' \tag{14}$$

Damit lässt sich Gleichung (10a) umformen:

$$U = K \cdot U$$
 (15)

mit K = B/A. Der Regelkreis hält den Strom i'in Abhängigkeit von R'durch Abgleich der Spannung V am Transformatoreingang konstant und es gilt:

$$U' = konst$$
  
 $U = KU' = konst$ 

Die Regelkreisspannung U'wird durch Abgleich von r'so eingestellt, dass bei hochreinem Wasser die Spannung V am Transformatoreingang den Maximalwert aufweist. Beim späteren Ansteigen der Leitfähigkeit durch Verunreinigungen des Wassers im Versuchskreislauf steht der volle Regelbereich zur Verfügung, d.h. V und demnach E und E'können nur geringer werden, damit U konstant bleibt. Liegen mehrere Messkreise an der Sekundärseite des Transformators, gilt für alle:

$$U_1 = K_1 \cdot U'$$
;  $U_2 = K_2 U'$ ;  $U_3 = K_3 U'$  usw.  
 $U_n = K_n \cdot U'$  (16)

Alle Spannungen  $U_n$  sind von der Regelspannung U'abhängig. Ist diese konstant, sind auch die Messspannungen  $U_n$  nur durch die Faktoren  $K_n$  unterschiedlich aber stabil. Durch geeignete Wahl dieser Faktoren  $K_n$  können unterschiedliche Sondengeometrien ausgeglichen und gleiche Ausgangsspannungen erreicht werden. Die so geschalteten Verstärker geben ihre maximale Ausgangsspannung für einen Dampfgehalt von  $\mathbf{\alpha} = 0$ .

### (b) Ring- und Nebelströmung

In diesem Fall stellt der Regelkreis die Generatorspannung konstant auf den Maximalwert ein. Die Regelspannung wird über einen Spannungsteiler auf der Primärseite des Trägerfrequenztransformators gewonnen. Der Einfluss der Änderung der Wasserleitfähigkeit ist ausgeschlossen, nur die Änderung der Dielektrizitätskonstanten des Wassers spielt eine Rolle. Als Vergleichsspannung wird eine stabilisierte Gleichsspannung benutzt. Zusätzlich lässt sich die Verstärkung der Verstärkerketten erhöhen, um die geringe Signalspannung verarbeiten zu können.

### Impedanz der Sonde

### (a) Blasen- und Pfropfenströmung

Bezeichnet man mit **g** den spezifischen elektrischen Widerstand des Wassers in der Sonde, so gilt für den Widerstand R<sub>c</sub> (Abb. 5):

$$dR_{s} = g \frac{dr}{2\pi r l}$$

$$R_{s} = \frac{g}{2\pi l} ln \frac{r_{2}}{r_{1}}$$
(17)

wobei die Radien  $r_1$  und  $r_2$  <u>einen</u> Ringspalt begrenzen. Nach der bekannten Formel für den Zylinderkondensator beträgt die Kapazität  $C_s$  der Sonde:

$$C_{s} = \varepsilon_{o} \, \varepsilon_{r} \, \frac{2 \pi \, l}{ln \, (r_{z}/r_{z})} \tag{18}$$

wobei  $\boldsymbol{\mathcal{E}}_r$  die relative Dielektrizitätskonstante (für Wasser von 20°C etwa 80) bedeutet. Wird  $C_s$  in Farad und die Sondenlänge  $\boldsymbol{l}$  in m ausgedrückt, wird die absolute Dielektrizitätskonstante  $\boldsymbol{\mathcal{E}}_o$ =8,85.10  $^{-12}$  s/( $\boldsymbol{\Omega}$ m). Die Sonde kann als Parallelschaltung der Kapazität  $C_s$  mit dem Widerstand  $R_s$  angesehen werden und dafür ergibt sich die äquivalente Impedanz (Abb. 6):

$$Z = R_s / (1 + j R_s C_s \omega)$$
 (19)

$$|Z| = \frac{R_s}{\sqrt{1 + (R_s C_s \omega)^2}} \tag{20}$$

Hierbei ist M = R<sub>s</sub>C<sub>s</sub>ω eine Konstante, die keine geometrischen Grössen enthält:

$$M = \mathcal{E}_0 \mathcal{E}_r \mathcal{P} \omega \tag{21}$$

und:

$$|Z| = \frac{\frac{g}{2\pi l} \ln \frac{r_2}{r_1}}{\sqrt{1 + M^2}}$$
 (22)

Der Verlustfaktor tg \( \mathbf{g} = 1/M\) enthält ebenfalls keine geometrischen Grössen.

Wie aus vielen Probeentnahmen an Versuchskreislaufen nach einiger Betriebszeit, die anfangs mit vollentsalzten und entgastem Wasser gefüllt waren, hervorgeht, kann man im Mittel mit einem spezifischen elektrischen Widerstand von etwa  $\mathbf{g} = 2 \,\mathrm{k}\mathbf{\Omega}$ m rechnen. Bei einer Trägerfrequenz von 10 kHz ( $\mathbf{w} = 6,28.10^4$  1/s) und mit der relativen Dielektrizitätskonstanten von Wasser ( $\mathbf{\varepsilon}_{\mathrm{r}} = 80$ ) ergibt sich:  $\mathrm{M}^2 = (\mathbf{\varepsilon}_0 \,\mathbf{\varepsilon}_0 \,\mathbf{w})^2 = (8,89.10^{-2})^2 \approx 8.10^{-3}$ .

Da dieser Wert sehr viel kleiner als Eins ist, kann die Sonde als reiner Widerstand angesehen werden ( $|Z| = R_s$ ).

# (b) Ring- und Nebelströmung

In diesem Falle steigt der Widerstand R gegen unendlich, da der spezifische elektrische Widerstand des Dampfes gegen unendlich geht. Für die Impedanz nach Gleichung (20) bleibt der Ausdruck:

$$|Z|_{R_s \to \infty} = \frac{1}{\omega C_s} \tag{23}$$

Das bedeutet, dass nun die Sondenimpedanz eine rein kapazitive Reaktanz darstellt, die nur von der Dielektrizitätskonstanten des Dampf-Wassergemisches abhängig ist. Es müssen hier entsprechend höhere Impedanzen gemessen werden. Der maximale Wert der Sondenimpedanz ist durch die mit reinem Dampf gefüllte Leitkapazität ( $\varepsilon_{\rm r} \approx 1$ ) der Ringspalte gegeben und beträgt in jedem Falle:

$$Z_{max} = \frac{\ln(r_2/r_4)}{2\pi l \, \varepsilon_0 \, \omega} \tag{24}$$

# 4. BESTIMMUNG DES DAMPFGEHALTES IN ABHÄNGIGKEIT VON DER FORM DER ZWEIPHASENSTRÖMUNG

Bei den üblichen Zweiphasenströmungen unterscheidet man im senkrechten Rohr verschiedene Formen, die sich je nach Massenstromdichte  $q_m$  und Dampfgehalt  $\alpha$  (= Dampfvolumen/Gesamtvolumen) einstellen (Abb. 7 nach 1 und 2):

- (A) Blasenströmung (BS) mit homogen verteilten Dampfblasen in einer Wassermatrix (für 

   < 70 %).</li>
- (B) Pfropfenströmung (PS) mit Dampfballen, die fast den ganzen Strömungsquerschnitt ausf**ü**llen ( $q_m < 600 \text{ kg/m}^2 \text{s}$ ). Diese Form ist für die Untersuchung von Zweiphasenströmungen von untergeordneter Bedeutung, da die Massenstromdichten meist grösser als  $1000 \text{ kg/m}^2 \text{s}$  sind.
- (C) Ringströmung (RS) mit einem Wasserfilm an der Kanalwand und einer Dampfströmung im Kern ( ∠>60% und q > 60 kg/m²s). Der umgekehrte Fall eines Dampffilms an der Wand und einer Wasserströmung im Kern ist nicht von wesentlicher Bedeutung. Im Grenzfall verschwindenden Wasserfilms an der Wand ergibt sich die Nebelströmung (NS) mit homogener Verteilung von Wassertröpfchen in einer Dampfmatrix ( ∠>70%, q > 400 kg/m²s). Für alle diese Strömungsformen ergeben sich bei gleichen Dampfgehalten ∠ verschiedene Anzeigen an der Sonde.

### (A) Blasenströmung (BS)

Eine mathematische Behandlung der Impedanz der Sonde ist nur mithilfe einer statistischen Methode möglich. Nimmt man eine Verteilung der als klein angenommenen Dampfblasen in der Wassermatrix nach der maxwellschen Gleichung an, ergibt sich für die gleichwertigen mittleren Werte des spezifischen elektrischen Widerstandes und der relativen Dielektrizitätskonstanten :

$$g_{BS} = g_W \frac{g_D(2+\alpha) + g_W(1-\alpha)}{2g_D(1-\alpha) + g_W(1+2\alpha)}$$
 (25)

$$\varepsilon_{BS} = \varepsilon_{W} \frac{\varepsilon_{D} (1+2\alpha) + 2\varepsilon_{W} (1-\alpha)}{\varepsilon_{D} (1-\alpha) + \varepsilon_{W} (2+\alpha)}$$
(26)

Der Index "D" gilt für die Dampfblasen und der Index "W" für die Wassermatrix. Mit den üblichen Werten ( $g_w = 2 \text{ k}\Omega \text{m}$ ;  $g_D = \omega$ ;  $\varepsilon_w = 80$ ;  $\varepsilon_D = 1$ ;  $\varepsilon_0 = 8,85.10^{-12} \text{ s/}(\Omega \text{m})$  und für  $\omega = 6,28.10^{-4}$  1/s) lässt sich zeigen, dass der Ausdruck ( $\omega \text{RC}$ )<sup>2</sup> in Gleichung (20) sehr klein ist gegenüber Eins, d.h. dass der Widerstandsanteil (g) massgebend ist. Aus Gleichung (25) wird dann:

$$g_{BS} = g_W \frac{2+\alpha}{2(1-\alpha)} \tag{27}$$

Die Sondenimpedanz bei Blasenströmung ergibt sich zu:

$$Z_{BS} = \frac{g_W \ln(r_2/r_1)}{2\pi l} \frac{2+\alpha}{2(1-\alpha)}$$
 (28)

wobei  $r_1$  und  $r_2$  wieder die Radien eines Ringspaltes der Sonde bedeuten. Gleichung (28) gilt im ganzen Bereich der Blasenströmung ( $\alpha < 70\%$ ).

### (B) Pfropfenströmung (PS)

Im folgenden werde angenommen, dass eine Dampfblase den Sonden-

querschnitt zwischen den beiden Elektroden (Radien  $r_1$  und  $r_2$ ) ganz ausfüllt, die Länge l der Blase in Strömungsrichtung jedoch kleiner ist als die Länge l der Sonde. Das Restvolumen (l-l) sei von Wasser ausgefüllt. Dann ist der Widerstand der Sonde (entspr. Gleichung (17)):

$$R_{S} = \frac{g_{W}}{2\pi(l-l_{B})} \ln \frac{r_{2}}{r_{1}}$$
 (29)

Mit der Definition des Dampfgehaltes

$$\alpha = \frac{\pi (r_2^2 - r_1^2) l_B}{\pi (r_2^2 - r_1^2) l} = \frac{l_B}{l}$$
 (30)

ergibt sich die Sondenimpedanz (die parallel zur Wasserbrücke liegende kapazitive Reaktanz der Dampfblase ist erheblich grösser als  $R_s$ ):

$$Z_{PS} = \frac{g_w}{2\pi l (1-\alpha)} ln \frac{r_1}{r_4}$$
 (31)

Bei der Dampfgehaltbestimmung für diese Strömungsform können erhebliche Fehler entstehen, wenn der Wasseranteil (1 - &) nicht den ganzen Sondenquerschnitt ausfüllt und sich ein dünner Dampffilm an der äusseren oder inneren Elektrodenwand gebildet hat, wobei zusätzlich noch eine in Richtung des Stromes sehr dünne Wasserbrücke zwischen den Elektroden besteht. In diesem Falle kann der Wasserwiderstand dieser Brücke ausreichend sein, um den kapazitiven Anteil verschwinden zu lassen; die Messung täuscht dann einen zu hohen Dampfgehalt vor. Dehnt sich hingegen der Wasseranteil

### (C) Ringströmung (RS) und Nebelströmung

Im Falle eines Wasserfilms an der Innenseite der äusseren Elektrode oder der Aussenseite der inneren Elektrode und eines Dampf-Wassergemisches bestimmter Zusammensetzung im restlichen Sondenquerschnitt ist der Widerstand sehr gross und es werden im wesentlichen kapazitive Messwerte angezeigt. Man kann allgemein die Wasserschicht als gut leitend gegenüber dem Dampf-Wassergemisch ansehen und somit als verdickte Elektrode ansehen (Abb. 8).

Bei der Strömungsform mit feinen Wassertröpfchen in einer Dampfmatrix im Raum zwischen dem Wasserfilm und der Elektrode gilt bezüglich der mathematischen Behandlung das gleiche wie bei der Blasenströmung (BS). Hier ist der kapazitive Widerstand (1/wC) massgebend und für die gleichwertige mittlere relative Dielektrizitätskonstante ergibt sich:

$$\varepsilon_{SP} = \varepsilon_{D} \frac{\varepsilon_{W} (3 - 2\alpha_{SP}) + 2\varepsilon_{D} \alpha_{SP}}{\varepsilon_{W} \alpha_{SP} + \varepsilon_{D} (3 - \alpha_{SP})}$$
(32)

Der Index "SP" bezieht sich auf die Verhältnisse im Spalt zwischen Wasserfilm und Elektrode mit einem bestimmten Dampf-Wassergemisch. Für die relative Dielektrizitätskonstante  $\mathcal{E}_{\mathrm{D}}$  des Dampfes kann der Wert Eins angesetzt werden während diejenige des Wassers  $\mathcal{E}_{\mathrm{W}}$  temperaturabhängig ist  $^{/3/}$  (bei 20°C ist  $\mathcal{E}_{\mathrm{W}}$  etwa 80 und bei 300°C etwa 20). Im interessierenden Bereich der Ring- und Nebelströmung ( $\alpha_{\mathrm{SP}} > 60\%$  und 100°C  $\leq T_{\mathrm{W}} \leq 350$ °C) lässt sich Gleichung (32) sehr genau wiedergeben durch die Beziehung:

$$E_{SP} = \frac{3 - 2\alpha_{SP}}{\alpha_{SP}} \left[ 1 - (1 - \alpha_{SP})(0,114 + 0,02e^{0,84(\frac{T_W}{100})}) \right] (32 a)$$

Dabei ist die Wassertemperatur  $T_{w}$  in Grad Celsius einzusetzen. Für  $\alpha_{sp} = 1$  wird auch  $\epsilon_{sp} = 1$ , der Wert des reinen Dampfes.

Bezeichnet man gemäss Abbildung 8 mit  $r_F$  den Radius der Grenzfläche zwischen Wasserfilm und Dampf-Wassergemisch, mit  $r_1$  und  $r_2$  die Radien der begrenzenden Elektroden und mit  $q = r_2/r_1$ , so gilt für den wichtigeren Fall des Wasserfilms an der Aussenelektrode (Abb. 8 oben):

Kapazität: 
$$C_{RS} = \frac{2\pi l \, \varepsilon_o \, \varepsilon_{SP}}{ln \, (r_F/r_A)} \tag{33}$$

(wobei  $\alpha \leq \alpha_{sp} \leq 1$  und  $\alpha > 0,6$ )

Radienverhältnis: 
$$\frac{r_F}{r_i} = \sqrt{1 + \frac{\alpha}{\alpha_{SP}} (q^2 - 1)}$$
 (35)

Impedanz: 
$$Z_{RS} = \frac{1}{\omega C_{RS}} = \frac{\ln[1 + \frac{\alpha}{\alpha S_P}(q^2 - 1)]}{4 \pi L E_0 \omega} \cdot \frac{1}{E_{SP}}$$
(36)

Es zeigt sich, dass im interessierenden Bereich ( $\alpha > 0, 6$ ) mit einer maximalen Abweichung von +0, 5% gesetzt werden kann:

$$\frac{\alpha_{SP} \ln \left[1 + \frac{\alpha}{\alpha_{SP}} (q^2 - 1)\right]}{\ln \left[1 + \alpha (q^2 - 1)\right]} \approx 1 - 0,118 (1 - \alpha_{SP})$$

und: 
$$ln \left[1+\alpha \left(q^2-1\right)\right] \cdot \left[1-0,118\alpha \left(1-\alpha\right)\right] \approx 2\alpha ln q$$

Mithin: 
$$ln\left[1+\frac{\alpha}{\alpha_{SP}}\left(q^2-1\right)\right] \approx \frac{1-0,118\left(1-\alpha_{SP}\right)}{1-0,118\left(1-\alpha\right)} \cdot \frac{\alpha}{\alpha_{SP}} \cdot 2 lnq$$

Führt man für den unbekannten Dampfgehalt  $\alpha_{\rm sp}$  im Raum zwischen Wasserfilm und Innenelektrode eine dimensionslose Grössen ein, die das Verhältnis der Wassergehalte (1-  $\alpha_{\rm sp}$ ) in diesem

Raum zu dem des gesamten Raumes (1-&) darstellt, so gilt:

$$n = \frac{1 - \alpha \, sP}{1 - \alpha} \tag{37}$$

Für n = 0 ist  $\alpha_{sp}$  = 1, d.h. Ringströmung mit reinem Dampf  $(\boldsymbol{\varepsilon}_{sp} = \boldsymbol{\varepsilon}_{D} = 1) \text{ über dem Wasserfilm}$  Für n = 1 ist  $\alpha_{sp} = \boldsymbol{\alpha}$ , d.h. Nebelströmung ohne Wasserfilm  $(\mathbf{r}_{F} = \mathbf{r}_{1}).$ 

Mit der Impedanz der Nebelströmung (n = 1)

$$Z_{NS} = \frac{\ln q}{2\pi l \, \epsilon_0 \, \omega} \cdot \frac{1}{\epsilon_{NS}} \tag{38}$$

wobei die relative Dielektrizitätskonstante  $\boldsymbol{\varepsilon}_{NS}$  entsprechend Gleichung (32 a):

$$\varepsilon_{NS} = \frac{3-2\alpha}{\alpha} \left[ 1 - (1-\alpha)\tau (T_W) \right]$$

$$\tau (T_W) = 0,114 + 0,02e^{0,84(T_W/100)}$$
(39)

ergibt sich die Impedanz der Ringströmung:

$$Z_{RS} = Z_{NS} \frac{1 - 0.118(1 - \alpha)n}{1 - 0.118(1 - \alpha)} \cdot \frac{1 + 2(1 + \alpha)}{1 + 2(1 - \alpha)n} \cdot \frac{1 - (1 - \alpha)\tau(\tau_w)}{1 - (1 - \alpha)\tau(\tau_w)n}$$
(40)

Wird, wie im vorliegenden Fall, mit einer Sonde aus mehreren Ringspalten gemessen und liegt eine Zweiphasen-Ringströmung vor, so zeigen beispielsweise die inneren Elektrodenpaarungen alle gleiche Impedanzwerte für Nebelströmung an (abgesehen von den kompensierbaren Einflüssen für verschiedene geometrische Abmessungen der Sonden, d.h.  $q = r_2/r_1$ ) und nur der äussere Ringspalt weist eine geringere Impedanz auf. Da in diesem Messkanal zwischen dem Wasserfilm an der äussersten und der nächst inneren Elektrode aber der gleiche Dampfgehalt  $\alpha$  herrscht wie in den inneren Ringspalt weist eine geringere Ringspalt  $\alpha$  herrscht wie in den inneren Ringspalt  $\alpha$  herrscht wie in den inneren Ringspalt  $\alpha$ 

spalten mit reiner Nebelströmung, lässt sich mit Gleichung (40) der Dampfgehalt im äusseren Ringspalt bestimmen und damit die Dicke des Wasserfilms.

Bezüglich der Messgenauigkeit bei Ringströmung gilt das gleiche wie bei der Pfropfenströmung gesagte: Besteht noch eine dünne Wasserbrücke zwischen dem Wasserfilm und der anderen Elektrode, kann das Messergebnis erheblich verfälscht werden.

### Zusammenfassung

In den Abbildungen 9 und 10 sind die Impedanzen Z des äusseren Ringspaltes der Sonde ( $r_1$  = 9,0 mm;  $r_2$  = 10,2 mm; l = 25 mm) für verschiedene Formen der Zweiphasenströmung in Abhängigkeit vom Dampfgehalt  $\alpha$  dargestellt. Alle Kurven haben bei gleichem spezifischen elektrischen Widerstand gemeinsame Werte für  $\alpha$  = 0 (reiner Wasserwiderstand) und  $\alpha$  = 1 (reiner kapazitiver Widerstand des Dampfes). Für einen gemessenen Wert der Impedanz ergeben sich je nach Strömungsform stark unterschiedliche Dampfgehalte. Die Sonde muss einen Impedanzbereich von etwa 400  $\Omega$  bis 1,4 M $\Omega$  überstreichen. Man erkennt aber zwei wesentlich verschiedene Bereiche:

- (a) Die Blasen- und Pfropfenströmung, bei der der kapazitive Anteil des Dampfes an der Gesamtimpedanz vernachlässigt werden kann und die normalerweise nur im Bereich  $0 \le \alpha \le 0$ , 6 interessiert (Abb. 9).
- (b) Die Ring- und Nebelströmung, bei der der Widerstandsanteil des Wassers an der Gesamtimpedanz unberücksichtigt bleiben kann und die nur im Bereich  $0,6 \geqslant \alpha \geqslant 1$  interessiert (Abb. 10).

Entsprechend Gleichung (10 a) wird der Dampfgehalt über eine Spannungsmessung vorgenommen, d.h. über den reziproken Wert der Impedanz (1/Z) = Admittanz. Es ist deshalb zweckmässig, den Verlauf der Admittanzen mit veränderlichem Dampfgehalt zu untersuchen

(Abb. 11).

Im ersten Falle der Blasen- und Pfropfenströmung (Abb. 9 und 11 oben) wird die Änderung der Leitfähigkeit des Wassers durch Temperatur- und Verunreinigungseinflüsse durch die Vergleichssonde bei spezifischen elektrischen Widerstand von etwa 20 kam gerechnet werden, der sich mit steigender Temperatur und Verunreinigung stark verringert - bis etwa l kam). Für die Messung des Dampfgehaltes in diesem Bereich der Zweiphasenströmung ( < < 0,6) stehen zwei Eichpunkte für die Sonde zur Verfügung, nämlich der Wert bei a = 0 (wassergefüllte Sonde = Vergleichssonde) und bei & = 1 (dampfgefüllte Sonde). Die Impedanz bei  $\alpha = 1$  (etwa 1, 4 M $\Omega$ ) ist sehr vier grösser als bei  $\alpha = 0$  (etwa 400 $\Omega$ ) und kann somit als Nullpunkt des Galvanometers angesehen werden. Ein Einfluss von Störkapazitäten ist in diesem Falle ausgeschlossen. Im interessierenden Bereich des Dampfgehaltes (0 € α € 0,6) verringert sich die Admittanz um einen Faktor von etwa 3 (Abb. 11 oben).

In zweiten Falle der Ring- und Nebelströmung (Abb. 10 und 11 unten) sind die Impedanzen der Sonde bei gleichem Dampfgehalt  $\alpha$  etwas von der Temperatur und stark vom relativen Wassergehalt im Spalt zwischen Wasserfilm und Elektrode  $n = (1-\alpha_{sp})/(1-\alpha)$  abhängig. Bezieht man in diesem Bereich der Strömungsform die Impedanzen Z für den äusseren Ringspalt der Schalensonde auf einen Festwert von 500 k $\Omega$  (ein unterer Wert, der sich bei Nebelströmung und  $\alpha \approx 0$ , 6 ergibt), so verringern sich die Admittanzen mit steigendem Dampfgehalt (bis  $\alpha = 1$ ) ebenfalls um einen Faktor von etwa 3 (Abb. 11 unten). Durch Anwendung einer Mehrfach-Schalensonde und gleichzeitige Messung der Temperatur, lässt sich - wie unter Punkt C beschrieben - der Dampfgehalt bei Ringströmung einigermassen genau ermitteln. Voraussetzung dafür ist eine

homogene Verteilung der feinen Wassertröpfchen im Dampf und die damit verbundene Gültigkeit der maxwellschen Gleichung (32). Es erscheint widersinnig, dass bei gegebenem Dampfgehalt  $\alpha$  die Impedanz mit steigender Wasserfilmdicke, d.h. abnehmendem Wert n, zunimmt: Betrachtet man eine Ringströmung mit konstantem Dampfgehalt  $\alpha$  im Raum zwischen Wasserfilm und Elektrode bei zunehmender Wasserfilmdicke (abnehmendem Radius  $r_F$  - Abb. 8 oben), so wird die Impedanz kleiner. Andrerseits nimmt aber auch gemäss Gleichung (34) der Dampfgehalt des gesamten Raumes zwischen den Elektroden ab. Dieser letzte Einfluss überwiegt, womit sich die Darstellung in Abbildung 10 und 11 ergibt.

### 5. MITTLERER DAMPFGEHALT IN DER RINGSPALTSONDE

Der mittlere Dampfgehalt über den gesamten Sondenquerschnitt errechnet sich mit den Teilvolumina  $V_n = A_n \ell$  und Teildampfgehalten  $\alpha_n$ :

$$\alpha_{M} = \frac{\sum_{n=1}^{N} \alpha_{n} V_{n}}{\sum_{n=1}^{N} V_{n}} = \frac{\sum_{n=1}^{N} \alpha_{n} A_{n}}{A}$$
(41)

Die diesen Teildampfgehalten  $\alpha_n$  entsprechenden Analogspannungen stehen am Ausgang jeder Messkette zur Verfügung, wobei der Wert  $\alpha_n = 0$  jeweils einer Spannung  $u_n = 10$  V entspricht. Setzt man  $u_n = u_n$  A als Anteil des jeweiligen Ringspaltquerschnitts am Gesamtquerschnitt in Gleichung (41) ein, so ergibt sich:

$$\alpha_{M} = \sum_{n=1}^{N} K_{n} \alpha_{n} \tag{42}$$

Die Werte K können der Tabelle im 2. Abschnitt entnommen wer-

den. Da für  $\alpha_n = 0$  die Spannung  $U_n = 10$  V für alle Messketten ist, gilt für die Spannung in Abhängigkeit von  $\alpha_n : U_n = K_n U_n(\alpha_n)$  und mithin ist die Spannung, die dem mittleren Dampfgehalt  $\alpha_n$  entspricht:

$$U(\alpha_m) = \sum_{n=1}^{N} K_n U_n (\alpha_n)$$
 (43)

Der in Abbildung 2 dargestellte Operationsverstärker ( $\Sigma$ ) erfüllt die Bedingung der Gleichung (43), wobei für  $K_n = A_n/A = R/R_n$  die Werte der Tabelle im 2. Abschnitt herangezogen wurden. Der damit gebaute Rechner erfüllt Gleichung (41) zur Ermittlung des mittleren Dampfgehaltes  $\alpha_M$ . Das Analogsignal beträgt 10 V für  $\alpha_M = 0$  und ist durch Umschaltung des Galvanometers der Ringspaltsonde 4 (Abb. 2 oben) direkt ablesbar oder steht zur weiteren Auswertung am Ausgang zur Verfügung.

# 6. VERSUCHSMÄSSIGE ERPROBUNG DER SONDE BEI STATIONÄREN ZWEIPHASENSTRÖMUNGEN

Die beschriebene Sonde mit vier Ringspalten wurde in einem Eichkreislauf mit gut einstellbaren Luft- und Wassermengen unter stationären Bedingungen im Bereich der Blasenströmung ( $\alpha < 0$ , 6) quantitativ und im Bereich der Ringströmung ( $\alpha > 0$ , 8) qualitativ erprobt. Jeder einzelne Ringspalt konnte durch Verschliessung der übrigen Spalte mit Dichtmasse getrennt untersucht werden. Die Versuche wurden mit vollentsalztem Wasser bei Raumtemperatur und unter Normaldruck durchgeführt, wobei die Zweiphasenströmung nach einer geraden Anlaufstrecke die Sonde von unten nach oben durchströmte.

Die Anzeige der Galvanometer für die vier einzelnen Sondenspalte wurde jeweils mit dem Dampfgehalt, der sich aus den zugeführten Luftund Wassermengen ergab, verglichen. Es wurden mehrere Messreihen an verschiedenen Tagen durchgeführt um die Reproduzierbarkeit der Ergebnisse zu überprüfen. Die Ergebnisse sind in Tabelle 1 zusammengestellt. Man erkennt die gute Übereinstimmung (vor allem für die Spalte 3 und 4) zwischen dem wirklichen Dampfgehalt und der Anzeige der Galvanometer, die für die beiden Endwerte bei  $\alpha = 0$  (U = 10 V) und  $\alpha = 1$  (U  $\approx 0$  V) geeicht waren.

In einer weiteren Versuchsreihe wurden bei vorgegebenen Luftund Wassermengen am Eichkreislauf der wirkliche Dampfgehalt mit den Anzeigen der vier Galvanometer und dem daraus nach Gleichung (41) berechneten mittleren Dampfgehalt verglichen (Tabelle 2). Auch hier ist die Übereinstimmung befriedigend.

Die Referenzsonde zum Ausgleich der Änderung der Leitfähigkeit des Wassers lag bei allen Versuchen an einer Stelle im Kreislauf, an der mit Sicherheit keine Luftblasen auftraten und befand sich immer in strömendem Wasser.

Im Eichkreislauf war es ebenfalls möglich, in der Messsonde eine Ringströmung zu erzeugen, bei der nur im äusseren der vier Sondenspalte ein Wasserfilm auftrat. Am Ausschlag der Galvanometer für die einzelnen Spalte liess sich qualitativ deutlich die Strömungsform erkennen: Das Galvanometer des äusseren Spaltes zeigte einen niedrigen Dampfgehalt und die drei anderen Galvanometer für die inneren Spalte einen hohen Dampfgehalt an.

### SCHLUSSBETRACHTUNGEN

Die entwickelte Ringspaltsonde ist, wie die stationär durchgeführten Versuche mit Wasser-Luftgemischen gezeigt haben, zur Bestimmung des mittleren Dampfgehaltes bei homogenen Zweiphasenströmungen gut geeignet. Sie erlaubt ferner, bestimmte inhomogene Strö-

mungsformen (wie Pfropfen- und Ringströmung) qualitativ zu erkennen und unter den gemachten Einschränkungen auch quantitativ auszuwerten. Die Genauigkeit in der Bestimmung der Ausdehnung der Strömungsform über den Messquerschnitt wächst mit der Zahl der Spalte. Andrerseits steigt damit der Druckverlust der Zweiphasenströmung in der Sonde, womit die Zahl der Elektroden begrenzt ist.

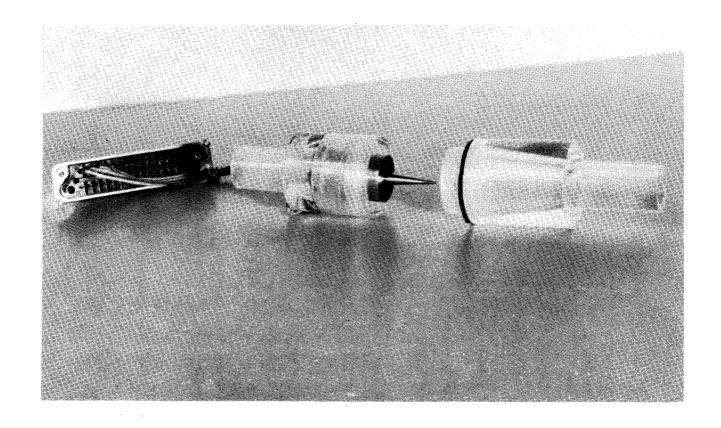
Die Autoren möchten den Herren G. Bonvini und W. Schulze für die Durchführung der Messungen danken.

### LITERATUR

- [1] GOLDMANN, K., FIRSTENBERG, H., LOMBARDI, C.;
  "Burnout in Turbulent Flow A Droplet Diffusion Model."
  ASME 60 HT 34 (1960)
- /2/ HERKENRATH, H., MOERK-MOERKENSTEIN, P.;
  "Grundzüge der Probleme auf dem Gebiet der Blasenund Filmverdampfung."
  EUR 2211.d (1964)
- [3] CIMORELLI, L., PREMOLI, A.;
  "Measurement of Void Fraction with Impedance Gauge
  Technique."
  Energia Nucl., 13 (1966) 12
- [4] ORBECK, L.;
  "Impedance Voidmeter."
  KR-32, Nov. 1962

### VERZEICHNIS DER ABBILDUNGEN UND TABELLEN

| Abb. | 1  | Ringspaltsonde  |
|------|----|---|
| Abb. | 2a | Allgemeines Prinzipschaltbild   |
| Abb. | 2b | Blockdiagramm   |
| Abb. | 3  | Schematische Darstellung der Ringspaltsonde mit                                       |
|      |    | Verzögerungs-( $L_{\overline{V}}$ ) und Beschleunigungsstrecke ( $L_{\overline{B}}$ ) |
| Abb. | 4  | Prinzip des Regelkreises  |
| Abb. | 5  | Berechnung der Ringspaltsonde   |
| Abb. | 6  | Sondendipol   |
| Abb. | 8  | Ringströmungsformen   |
| Abb. | 9  | Impedanz des äusseren Ringspaltes der Sonde bei                                       |
|      |    | Pfropfen- und Blasenströmung für verschiedene spe-                                    |
|      |    | zifische elektrische Widerstände des Wassers  |
| Abb. | 10 | Impedanz des äusseren Ringspaltes der Sonde bei Ring-                                 |
|      |    | und Nebelströmung für verschiedene Temperaturen und                                   |
|      |    | Dampfgehalte im Spalt zwischen Innenelektrode und                                     |
|      |    | Wasserfilm  |
| Abb. | 11 | Verhältnis der Admittanz bei Pfropfen- und Blasenströ-                                |
|      |    | mung (oben) zum Wert des reinen Wassers und bei Ring                                  |
|      |    | und Nebelströmung (unten) zum Festwert von Z <sub>500</sub> =                         |
|      |    | 500 k <b>Q</b> für den äusseren Ringspalt der Sonde.                                  |
| Tab. | 1  | Vergleich der wirklichen Dampfgehalte mit den Galvano                                 |
|      |    | meteranzeigen für die Einzelversuche (jeweils nur ein                                 |
|      |    | Spalt geöffnet) bei Blasenströmung  |
| Tab. | 2  | Vergleich der wirklichen Dampfgehalte mit dem Mittel-                                 |
|      |    | wert der Anzeigen von vier Ringspalten (Gleichung (41))                               |
|      |    | bei Blasenströmung.   |



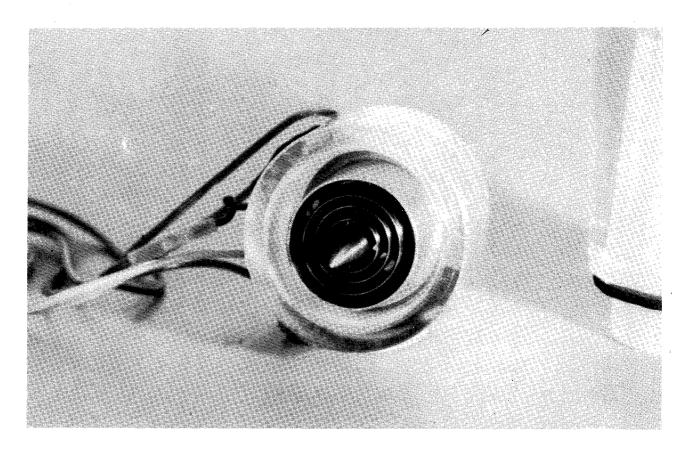


Abb.1 Ringspaltsonde

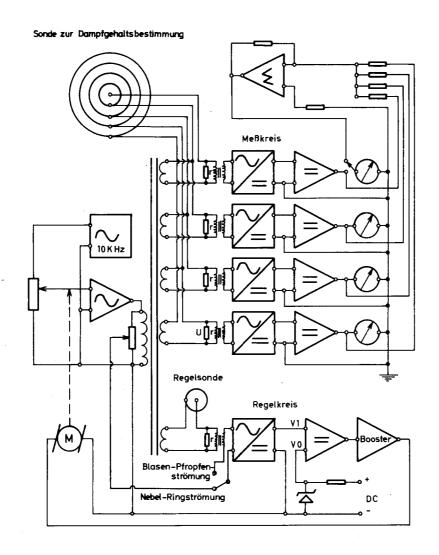
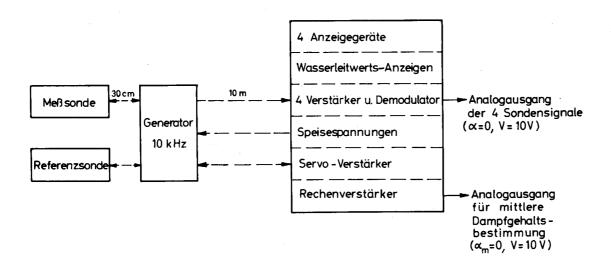


Abb. 2a: Allgemeines Prinzipschaltbild



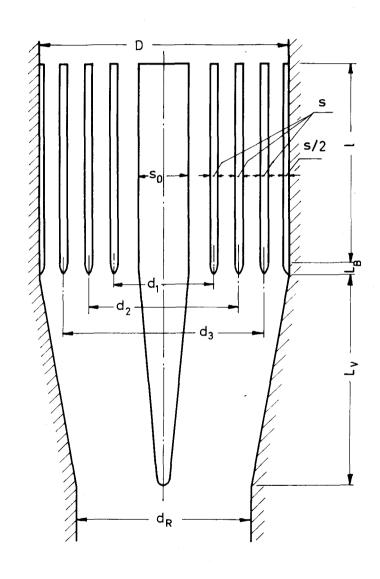


Abb. 3 Schematische Darstellung der Ringspaltsonde mit Verzögerungs-(L<sub>V</sub>) und Beschleunigungsstrecke(L<sub>B</sub>).

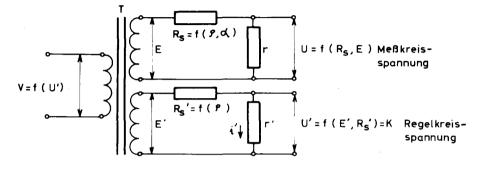


Abb.4: Prinzip des Regelkreises

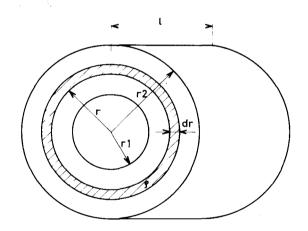


Abb.5: Berechnung der Ringspaltsonde

$$R_{s} = \frac{9}{2\pi i} \ln \frac{r_{2}}{r_{4}}$$

$$C_{s} = \varepsilon_{o} \varepsilon_{r} \frac{2\pi i}{\ln \frac{r_{2}}{r_{4}}}$$

Abb.6: Sondendipol

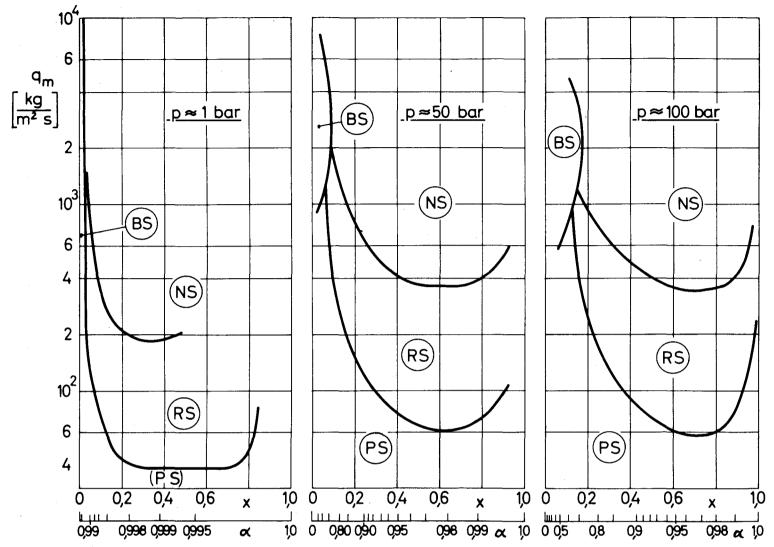
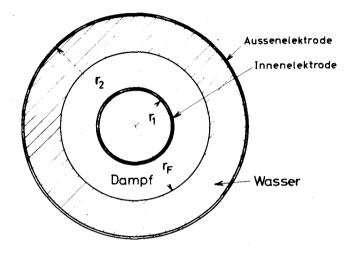
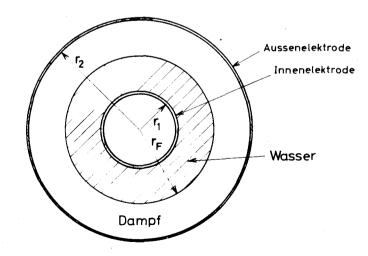


Abb.7: Bereiche der Zweiphasenströmung (BS=Blasen-, PS=Pfropfen-, RS=Wasserring-, NS=Nebelströmung) in Abhängigkeit der Gesamtmengenstromdichte q<sub>m</sub> und des Dampfgehaltes x [kg Dampf/kg Gemisch] bzw. α [m³ Dampf/m³ Gemisch] (bei Schlupf S=1) für verschiedene Drücke im senkrechten Rohr (nach [1][2]).

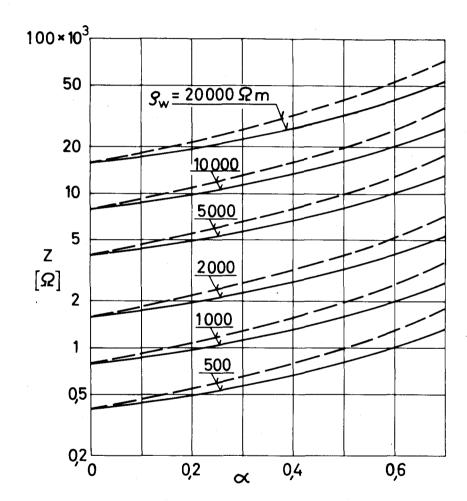


a) Wasserfilm an der Aussenwand (Sondenquerschnitt.)



b) Wasserfilm an der Innenwand (Sondenquerschnitt.)

Abb. 8: Ringströmungsformen.



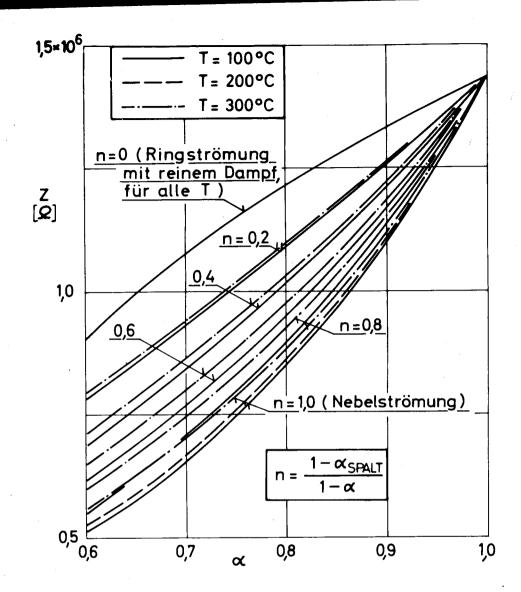


Abb. 10: Impedanz des äußeren Ringspaltes der Schalensonde (r<sub>1</sub>=90 mm; r<sub>2</sub>=102 mm; l=25 mm) bei Ring-und Nebelströmung für verschiedene Temperaturen und Dampfgehalte im Spalt zwischen Innenelektrode und Wasserfilm.

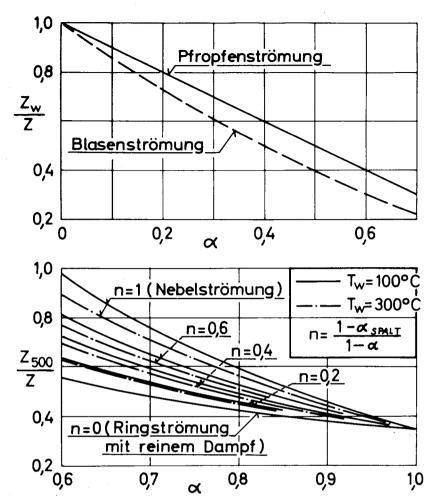


Abb. 11: Verhältnis der Admittanz (1/Z) bei Pfropfenund Blasenströmung (oben) zum Wert des reinen Wassers (1/ $Z_w$ ) und bei Ring- und Nebelströmung (unten) zum Festwert von  $Z_{500}$ = 500 k $\Omega$  für den äußeren Ringspalt der Sonde ( $r_1$ =9,0 mm;  $r_2$ =10,2 mm).

| Anzeige<br>am                         | Dampfgehalt [%] für Ringspalt   |                                 |                                       |                                       |  |
|---------------------------------------|---------------------------------|---------------------------------|---------------------------------------|---------------------------------------|--|
| Galvanom.                             | 1                               | 2                               | 3                                     | 4                                     |  |
| 0<br>10<br>20<br>30<br>40<br>50       | 0<br>12<br>26<br>40<br>50<br>63 | 0<br>12<br>23<br>34<br>45<br>55 | 0<br>11<br>18<br>28<br>39<br>50<br>62 | 0<br>2<br>-<br>30<br>41<br>50<br>59   |  |
| 0<br>10<br>20<br>30<br>40<br>50       | 0<br>14<br>27<br>39<br>50<br>63 | 0<br>14<br>22<br>34<br>43<br>55 | 0<br>11<br>17<br>30<br>40<br>51<br>62 | 0<br>9<br>20<br>30<br>41<br>50<br>59  |  |
| 0<br>10<br>20<br>30<br>40<br>50<br>60 | 0<br>15<br>27<br>39<br>50<br>63 | 0<br>11<br>21<br>32<br>46<br>55 | 0<br>11<br>20<br>30<br>40<br>51<br>62 | 0<br>10<br>20<br>30<br>39<br>50<br>59 |  |

| Tab. 1: | Vergleich der wirklichen Dampfgehalte mit  |
|---------|--|
|         | den Galvanometeranzeigen für die Einzel-   |
|         | versuche (jeweils nur ein Spalt geöffnet ) |
|         | bei Blasenströmung.                        |

| Dampfgehalt | Anzeige [%] am Galvanometer für Ringspalt |      |    |    | mittlerer<br>Dampfgehalt<br>nach Gl.41 |  |
|-------------|---|------|----|----|--|--|
| [ % ]       | 1   | 2    | 3  | 4  | [%]                                    |  |
| 0           | 0   | 0    | 0  | 0  | 0                                      |  |
| 11,2        | 10  | 9    | 7  | 7  | 8,8                                    |  |
| 16,6        | 20  | 15   | 12 | 12 | 20,5                                   |  |
| 25,1        | 30  | - 24 | 18 | 18 | 28,7                                   |  |
| 35,6        | 40  | 34   | 34 | 19 | 37,2                                   |  |
| 43,6        | 48  | 50   | 39 | 15 | 47,4                                   |  |
| 53,0        | 50  | 60   | 63 | 32 | 58,9                                   |  |

Tab. 2: Vergleich der wirklichen Dampfgehalte mit dem Mittelwert der Anzeigen von 4 Ringspalten (Gl.41) bei Blasenströmung.

### AN UNSERE LESER

Alle von der Kommission der Europäischen Gemeinschaften veröffentlichten wissenschaftlichen und technischen Berichte werden in der Monatszeitschrift "euro-abstracts" angezeigt. Abonnement (1 Jahr: BF 1025,—) und Probehefte sind erhältlich bei:

Amt für amtliche Veröffentlichungen der Europäischen Gemeinschaften Case postale 1003 Luxembourg

### **VERTRIEBSSTELLEN**

Alle von der Kommission der Europäischen Gemeinschaften veröffentlichten Dokumente werden durch das Amt für amtliche Veröffentlichungen bei den untenangegebenen Anschriften zu dem auf dem Umschlag angegebenen Preis verkauft. Bei schriftlicher Bestellung bitte die genaue Referenz und den Titel des Dokumentes deutlich angeben.

### DEUTSCHLAND (BR)

Verlag Bundesanzeiger
5 Köln 1 --- Postfach 108 006
Tel. (0221) 21 03 48
Fernschreiber: Anzeiger Bonn 08 882 595
Postscheckkonto 834 00 Köln

#### **BELGIEN**

Moniteur belge — Belgisch Staatsblad
Rue de Louvain 40-42 — Leuvenseweg 40-42
1000 Bruxelles — 1000 Brussel — Tel. 12 00 26
CCP 50-80 — Postgiro 50-80

Nebenstelle:
Librairie européenne — Europese Boekhandel
Rue de la Loi 244 — Wetstraat 244
1040 Bruxelles — 1040 Brussel

### **DÄNEMARK**

J.H. Schultz — Boghandel Møntergade 19 DK 1116 København K — Tel. 14 11 95

### **FRANKREICH**

Service de vente en France des publications des Communautés européennes — Journal officiel 26, rue Desaix — 75 732 Paris - Cédex 15° Tel. (1) 306 51 00 — CCP Paris 23-96

### GROSSHERZOGTUM LUXEMBURG

Amt für amtliche Veröffentlichungen der Europäischen Gemeinschaften Case postale 1003 — Luxembourg Tel. 4 79 41 — CCP 191-90 Compte courant bancaire: BIL 8-109/6003/200

### IRLAND

Stationery Office -- The Controller Beggar's Bush Dublin 4 -- Tel. 6 54 01

### ITALIEN

Libreria dello Stato
Piazza G. Verdi 10
00198 Roma — Tel. (6) 85 08
CCP 1/2640

### **NIEDERLANDE**

Staatsdrukkerij- en uitgeverijbedrijf Christoffel Plantijnstraat 's-Gravenhage — Tel. (070) 81 45 11 Postgiro 42 53 00

### VEREINIGTES KÖNIGREICH

H.M. Stationery Office
P.O. Box 569
London S.E. 1 — Tel. 01-928 69 77, ext. 365

#### VEREINIGTE STAATEN VON AMERIKA

European Community Information Service 2100 M Street, N.W. Suite 707 Washington, D.C., 20 037 — Tel. 296 51 31

### **SCHWEIZ**

Librairie Payot 6, rue Grenus 1211 Genève — Tel. 31 89 50 CCP 12-236 Genève

### **SCHWEDEN**

Librairie C.E. Fritze
2, Fredsgatan
Stockholm 16
Post Giro 193, Bank Giro 73/4015

### **SPANIEN**

Libreria Mundi-Prensa Castello 37 Madrid 1 — Tel. 275 51 31

### ANDERE LÄNDER

Amt für amtliche Veröffentlichungen der Europäischen Gemeinschaften Case postale 1003 — Luxembourg Tel. 4 79 41 — CCP 191-90 Compte courant bancaire: BIL 8-109/6003/200