

**Zeitschrift:** Schweizerische Bauzeitung  
**Herausgeber:** Verlags-AG der akademischen technischen Vereine  
**Band:** 69 (1951)  
**Heft:** 46

**Artikel:** Der stationäre Wärmeübergang bei laminarer Strömung  
**Autor:** Elser, Karl  
**DOI:** <https://doi.org/10.5169/seals-58960>

### **Nutzungsbedingungen**

Die ETH-Bibliothek ist die Anbieterin der digitalisierten Zeitschriften auf E-Periodica. Sie besitzt keine Urheberrechte an den Zeitschriften und ist nicht verantwortlich für deren Inhalte. Die Rechte liegen in der Regel bei den Herausgebern beziehungsweise den externen Rechteinhabern. Das Veröffentlichen von Bildern in Print- und Online-Publikationen sowie auf Social Media-Kanälen oder Webseiten ist nur mit vorheriger Genehmigung der Rechteinhaber erlaubt. [Mehr erfahren](#)

### **Conditions d'utilisation**

L'ETH Library est le fournisseur des revues numérisées. Elle ne détient aucun droit d'auteur sur les revues et n'est pas responsable de leur contenu. En règle générale, les droits sont détenus par les éditeurs ou les détenteurs de droits externes. La reproduction d'images dans des publications imprimées ou en ligne ainsi que sur des canaux de médias sociaux ou des sites web n'est autorisée qu'avec l'accord préalable des détenteurs des droits. [En savoir plus](#)

### **Terms of use**

The ETH Library is the provider of the digitised journals. It does not own any copyrights to the journals and is not responsible for their content. The rights usually lie with the publishers or the external rights holders. Publishing images in print and online publications, as well as on social media channels or websites, is only permitted with the prior consent of the rights holders. [Find out more](#)

**Download PDF:** 10.01.2026

**ETH-Bibliothek Zürich, E-Periodica, <https://www.e-periodica.ch>**

## Der stationäre Wärmeübergang bei laminarer Strömung

Von Dr. KARL ELSEER, Institut für Thermodynamik an der ETH, Zürich

DK 536.24

PROF. DR. G. EICHELBERG ZUM 60. GEBURTSTAG (21. NOVEMBER) GEWIDMET

Die Berechnung des stationären Wärmeüberganges bei laminarer Strömung etwa in einem Kreisrohr ist weit schwieriger, als zunächst vermutet werden könnte. Ein direkter Weg, bzw. eine geschlossene Lösung des Problems, ist bisher nicht angegeben worden. Die Schwierigkeit liegt hauptsächlich in der Berücksichtigung der Bedingung, dass im stationären Fall die Temperaturprofile in verschiedenen Querschnitten untereinander ähnlich sein müssen. Man geht daher von einem willkürlichen Profil, beispielsweise einer über dem Radius konstanten Temperatur, aus und berechnet den Wärmeübergang in einer «thermischen Anlaufstrecke». Der stationäre Wärmeübergang ergibt sich schliesslich aus dem Temperaturfeld nach durchflossener Anlaufstrecke, d. h. nach dem Abklingen der durch die spezielle Anfangsverteilung bedingten Glieder des Summenausdruckes für die Temperaturverteilung.

Demgegenüber soll im Folgenden ein sozusagen elementares Verfahren zur Berechnung des stationären Temperaturprofils und Wärmeüberganges in laminarer Strömung beschrieben werden. Es gleicht dem schrittweisen Näherungsverfahren, das von Reichardt<sup>1)</sup> für turbulente Strömungen angewendet wurde. In einigen Fällen können wegen des einfachen Ausdruckes für das Geschwindigkeitsprofil die Integrationen ohne Mühe analytisch ausgeführt werden, und die Konvergenz ist so gut, dass sich schon nach wenigen Schritten ausreichend genaue Resultate ergeben.

Für die Schubspannung  $\tau$  und die Wärmestromdichte  $q$  in einem zur Wand parallelen Flächenelement gelten die Beziehungen:

$$(1) \quad \tau = \mu \frac{du}{dy}$$

und:

$$(2) \quad q = \frac{\lambda}{c_p} \frac{di}{dy}$$

Die Division dieser Gleichungen ergibt mit der Prandtl-Zahl  $Pr = \mu c_p / \lambda$  allgemein:

$$\frac{di}{du} = Pr \frac{q}{\tau}$$

und speziell an der Wand ( $y = 0$ ):

$$\left( \frac{di}{du} \right)_0 = Pr_0 \frac{q_0}{\tau_0}$$

Somit ist:

$$(3) \quad \frac{di/du}{(di/du)_0} = \frac{Pr}{Pr_0} \frac{q/q_0}{\tau/\tau_0}$$

Unter der vereinfachenden Annahme, dass  $Pr = Pr_0$ , d. h. dass  $Pr$  unabhängig vom Wandabstand sei, ist:

$$(3') \quad \frac{di/du}{(di/du)_0} = \frac{q/q_0}{\tau/\tau_0}$$

Die Prandtl-Zahl fällt damit aus den Berechnungen heraus. Diese Vereinfachung bedeutet allerdings eine Beschränkung auf Strömungen mit kleinen Temperaturdifferenzen, da die Prandtl-Zahl jener Stoffe, bei denen laminare Strömungen praktisch auftreten (zähe Flüssigkeiten), ziemlich stark temperaturabhängig ist. Das Näherungsverfahren würde sich allerdings gerade auch zur Mithinberücksichtigung einer beliebigen Temperaturabhängigkeit der Prandtl-Zahl eignen.

Aus (Gl. 3') folgt der Verlauf des Wärmeinhalts bzw. der Temperatur durch Integration über der Geschwindigkeit zu:

$$(4) \quad \frac{i}{(di/du)_0} = \int_0^u \frac{q/q_0}{\tau/\tau_0} du,$$

wenn die Wandtemperatur gleich Null gesetzt wird.

<sup>1)</sup> H. Reichardt, «Z. ang. Math. Mech.» 20, 297 (1940); Mitt. Nr. 3, Max Planck-Inst. f. Strömungsf., Göttingen 1950.

Im Folgenden soll der stationäre Wärmeübergang bei laminarer Strömung in einem Kreisrohr vom Radius  $R$ , sowie in einem ebenen Spalt (flach-rechteckigen Kanal) von der Spaltweite  $2R$  untersucht werden. Bei der Spaltströmung sind zwei Fälle zu unterscheiden, nämlich die beidseitig (symmetrisch) geheizte und die nur einseitig geheizte (einseitig wärmeisolierte) Strömung. Alle auftretenden Grössen werden auf ihre Maximalwerte bezogen und so die nachstehenden relativen (dimensionslosen) Grössen gebildet:

Radiuskoordinate, bzw. Abstand von der Mittelebene des Spaltes:

$$\varrho = r/R$$

Geschwindigkeit:

$$\varphi = u/U$$

Wärmeinhalt, bzw. Temperatur:

$$\vartheta = i/I$$

In beiden untersuchten Strömungen nimmt die Schubspannung  $\tau$  vom Werte  $\tau_0$  an der Wand auf Null in der Mitte ab:

$$(5) \quad \tau/\tau_0 = \varrho$$

Für das Geschwindigkeitsprofil ergibt sich damit aus (Gl. 1) und unabhängig von der Reynolds-Zahl der Strömung die Hagen-Poiseuillesche Parabel:

$$(6) \quad \varphi = 1 - \varrho^2$$

Mit den dimensionslosen Grössen sowie nach dem Uebergang auf den Radius  $\varrho$  als Integrationsvariable folgt aus (Gl. 4) für das Temperaturprofil in der Rohrströmung und in der beidseitig geheizten Spaltströmung der Ausdruck:

$$(7) \quad \vartheta = \frac{\int_0^1 q/q_0 d\varrho}{\int_0^1 q/q_0 d\varrho}$$

Für die einseitig wärme-isolierte Spaltströmung gilt:

$$(7') \quad \vartheta = \frac{\int_0^1 q/q_0 d\varrho}{\int_{-1}^{+1} q/q_0 d\varrho}$$

Der Verlauf der relativen Wärmestromdichte  $q/q_0$  ist jedoch zunächst unbekannt. Man geht nun zweckmässig so vor: In erster Näherung kann der Verlauf der Wärmestromdichte als linear, d. h. bei symmetrischem Temperaturprofil analog jenem der Schubspannung zu  $q/q_0 = \varrho$ , bei einseitiger Wärme-Isolierung zu  $q/q_0 = 1/2 (1 + \varrho)$ , angenommen und damit eine erste Näherung des Temperaturprofils  $\vartheta(\varrho)$  berechnet werden. Daraus ergibt sich dann eine zweite Näherung des Verlaufes von  $q/q_0$  über  $\varrho$ . Weil nämlich die Temperaturprofile in verschiedenen Querschnitten untereinander ähnlich bleiben müssen, muss auf jedem Radius die dort radial fliessende Wärme proportional der innerhalb dieses Radius in axialer Richtung transportierten Wärme sein. Daher gilt für die Strömung im Kreisrohr:

$$(8) \quad q/q_0 = \frac{\int_0^{\varrho} \vartheta d\varrho}{\int_0^1 \vartheta d\varrho}$$

für die beidseitig geheizte Strömung im ebenen Spalt:

$$(8') \quad q/q_0 = \frac{\int_0^{\varrho} \vartheta d\varrho}{\int_0^1 \vartheta d\varrho}$$

und für die einseitig wärmeisolierte Spaltströmung:

$$(8'') \quad q/q_0 = \frac{-1 \int_{-1}^{\varrho} \vartheta d\varrho}{+1 \int_{-1}^{\varrho} \vartheta d\varrho}$$

Nach Einsetzen der zweiten Näherung von  $q/q_0$  in (Gl. 7), bzw. (7') liefert die neuerliche Integration eine zweite Näherung für das Temperaturprofil  $\vartheta(\varrho)$ , aus der sich eine dritte Näherung des Verlaufes der relativen Wärmestromdichte berechnen lässt, usw. Auf diese Weise ergeben sich als dritte Näherungen die folgenden Ausdrücke:

Strömung im Kreisrohr:

$$(9) \quad q/q_0 = \frac{40}{21} \varrho$$

$$\left( \frac{11}{6} - \frac{29}{12} \varrho^2 + \frac{3}{2} \varrho^4 - \frac{11}{24} \varrho^6 + \frac{1}{15} \varrho^8 \right)$$

$$(10) \quad \vartheta = \frac{800}{819} \cdot \left( \frac{819}{800} - \frac{11}{6} \varrho^2 + \frac{29}{24} \varrho^4 - \frac{1}{2} \varrho^6 + \frac{11}{96} \varrho^8 - \frac{1}{75} \varrho^{10} \right)$$

Beidseitig geheizte Strömung im Spalt:

$$(11) \quad q/q_0 = \frac{189}{352} \varrho$$

$$\left( \frac{11}{3} - \frac{26}{9} \varrho^2 + \frac{4}{3} \varrho^4 - \frac{2}{7} \varrho^6 + \frac{1}{27} \varrho^8 \right)$$

$$(12) \quad \vartheta = \frac{3780}{4919}$$

$$\cdot \left( \frac{4919}{3780} - \frac{11}{6} \varrho^2 + \frac{13}{18} \varrho^4 - \frac{2}{9} \varrho^6 + \frac{1}{28} \varrho^8 - \frac{1}{270} \varrho^{10} \right)$$

Einseitig wärmeisolierte Strömung im Spalt:

$$(13) \quad q/q_0 = \frac{945}{3856}$$

$$\cdot \left( \frac{39437}{15120} + \frac{10}{3} \varrho - \frac{71}{60} \varrho^2 - \frac{29}{18} \varrho^3 + \frac{27}{40} \varrho^4 + \frac{11}{30} \varrho^5 - \frac{13}{180} \varrho^6 - \frac{11}{210} \varrho^7 + \frac{1}{80} \varrho^8 + \frac{1}{270} \varrho^9 \right)$$

$$(14) \quad \vartheta = \frac{4725}{22112} \left( \frac{276599}{75600} - \frac{39437}{15120} \varrho - \frac{5}{3} \varrho^2 + \frac{71}{180} \varrho^3 + \frac{29}{72} \varrho^4 - \frac{27}{200} \varrho^5 - \frac{11}{180} \varrho^6 + \frac{13}{1260} \varrho^7 + \frac{11}{1680} \varrho^8 - \frac{1}{720} \varrho^9 - \frac{1}{2700} \varrho^{10} \right)$$

Sie sind in den Bildern 1, 2 und 3 dargestellt. Die mittlere Temperatur  $\vartheta_m$  der strömenden Flüssigkeit ist bei der Strömung im Kreisrohr:

$$(15) \quad \vartheta_m = \frac{\int_0^1 \varrho \vartheta d\varrho}{\int_0^1 \varrho d\varrho} = 4 \int_0^1 \varrho \vartheta d\varrho$$

und bei der Strömung im ebenen Spalt:

$$(15') \quad \vartheta_m = \frac{\int_{-1}^{+1} \vartheta d\varrho}{\int_{-1}^{+1} d\varrho} = \frac{3}{4} \int_{-1}^{+1} \vartheta d\varrho$$

In dritter Näherung ist bei der Rohrströmung:

$$\vartheta_m = \frac{28780}{51597} = 0,558$$

bei der beidseitig geheizten Spaltströmung:

$$\vartheta_m = \frac{533504}{703417} = 0,758$$

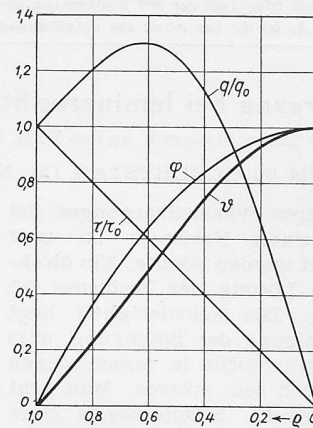


Bild 1. Stationäre Laminarströmung in einem Kreisrohr

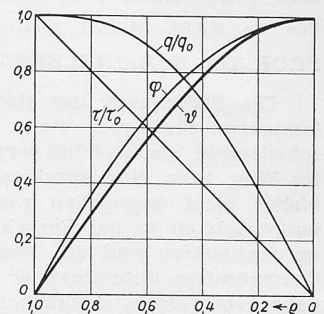


Bild 2. Stationäre Laminarströmung in einem ebenen, beidseitig geheizten Spalt

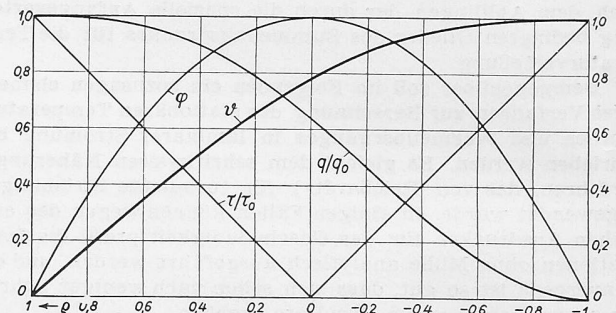


Bild 3. Stationäre Laminarströmung in einem ebenen, einseitig wärmeisolierten Spalt

und bei der einseitig wärmeisolierten Spaltströmung:

$$\vartheta_m = \frac{141773}{197626} = 0,717$$

Mit der Wärmeübergangszahl  $\alpha$  lässt sich für die an die Wand übergehende Wärme schreiben:

$$(16) \quad q_0 = \alpha t_m = \lambda \left( \frac{dt}{dy} \right)_0$$

Damit wird die mit dem Durchmesser, bzw. mit der Spaltweite als charakteristische Länge gebildete Nusselt-Zahl:

$$Nu = \frac{2\alpha R}{\lambda} = \frac{2R}{t_m} \left( \frac{dt}{dy} \right)_0$$

oder in dimensionslosen Größen ausgedrückt:

$$(17) \quad Nu = - \frac{2}{\vartheta_m} \left( \frac{d\vartheta}{d\varrho} \right)_{\varrho=1}$$

In dritter Näherung ergibt sich für die laminare Strömung im Kreisrohr:

$$Nu = \frac{5292}{1439} = 3,678$$

für die beidseitig geheizte, laminare Strömung im ebenen Spalt:

$$Nu = \frac{7865}{2082} = 3,778$$

und für die einseitig wärmeisolierte, laminare Strömung im ebenen Spalt:

$$Nu = \frac{344630}{141773} = 2,431$$

Graetz<sup>2)</sup> und Nusselt<sup>3)</sup> fanden für das Kreisrohr  $Nu = 3,65$ , Ehret und Hahnemann<sup>4)</sup> für den ebenen Spalt  $Nu = 3,75$ . Das angegebene Näherungsverfahren liefert demnach bei weit geringerem Aufwand schon mit der dritten Näherung Ergebnisse, deren Fehler weniger als 1% betragen.

<sup>2)</sup> L. Graetz, «Ann. Phys.» 18, 79 (1883); 25, 337 (1885).

<sup>3)</sup> W. Nusselt, «Z. VDI» 54, 1154 (1910).

<sup>4)</sup> L. Ehret, H. Hahnemann, «Wärme- und Kältetechnik» 44, 167 (1942).