## Berichte des Technischen Prüfstandes Oppau

N63

Bericht Nr. 528

# Untersuchung verschiedener Stoffe auf Eignung als Kühlmittel für flüssigkeitsgekühlte Motoren

9135



I. G. Farbenindustrie Aktiengesellschaft Ludwigshafen a. Rh.

## Bericht des Technischen Prüfstandes Oppau Nr. 528

Untersuchung verschiedener Stoffe auf eignung als Kühlmittel

für flüssigkeitsgekühlte Motoren

Ubersicht: Bei der neueren Entwicklung flüssigkeitsgekünlter Pahrzeug- und Plugmotoren besteht seitens der Industrie der Wunsch nach neuen Kühlmitteln, die einerseits einen tiefen Stockpunkt, andererseits hohen Siedepunkt aufweisen, und übrige Stoffwerte, die sich wenig von denen des Wassers unterscheiden sollen. Eine Auswahl der bei gewissen Einschränkungen infrage kommenden Stoffe wurde auf ihr Verhalten im Kühlsystem untersucht.

Abgeschlossen am: 4. Januar 1943 Gr.

Die vorliegende Ausfertigung 1/1 enthält

14 Textblatter

9 Bildblätter

Nr. am Empfänger Nr. am Empfänger

9136

Dieser Bericht ist unser Eigentum, alle Rechte aus dem Urheberrechtsgesetz vom 19. 6. 1901 stehen uns zu. Der Inhalt dar weder im Genzen noch in Einzelheiten vervielfältigt oder dritten Personen ohne unsere ausdrückliche Genehmigung mitgetellt werden

# Untersuchung verschiedener Stoffe auf Eignung als Kühlmittel

## für flüssigkeitsgekühlte Motoren

|    | Tube | Tre | ude | 107 | on. | Ţ |
|----|------|-----|-----|-----|-----|---|
| ٠. |      |     |     |     |     |   |
|    |      |     |     | _   | _   | - |
|    |      |     |     |     |     |   |
|    |      |     |     |     |     |   |

|                    | 1. 1.14                                 |            |           |         |         |   |               |    |
|--------------------|---|------------|-----------|---------|---------|---|---------------|----|
|                    | - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 | -1         | عديد      |         |         |   | المنابع والما |    |
|                    | Te SA6                                  | ck der Ve  | Lancina   |         |         |   | Seite         | )  |
|                    | TT Dave                                 | chführung  | . dan Va  | naua ha |         | $\int_{-L}^{L} \left( \mathbf{r}_{p} + I \right)$ |               | ٠. |
| and Hydrey Control | II. Dui                                 | cut mutans | . Get. se | I BUCHA |         |   |               |    |
|                    | a.)                                     | ausgewähl  | te Stof   | fe      |         | yer il  |               | 3  |
|                    |   |            |           |         | 11/2012 |   |               |    |
|                    | b)                                      | Messeinri  | chtunge   | n       | pia ja  |   |               | 5  |

|  |            |   | ġ.  |    |     |     | a · |     |   |      |  | , |
|--|------------|---|-----|----|-----|-----|-----|-----|---|------|--|---|
|  | <b>b</b> ) | Ĺ | Mes | 80 | inr | ich | tu  | 1gr | n | . 45 |  | ! |

|     | TTT | Varous   | hsergebn  | 1986 |         |
|-----|-----|----------|-----------|------|---------|
|     | *** | . 101840 | HOOT BOAM | 1004 | المتأثر |
| . , | IĀ  | Rechnu   | ngsbeisp  | iele |         |

| Ī |   | -   | 43 |    | 0  |     | 100          | •    | V.  | ٠. |
|---|---|-----|----|----|----|-----|--------------|------|-----|----|
|   |   |     |    |    | Ĵ. |     | in we con    | .~ . | 11. |    |
|   | z | u s | am | me | ni | ľa. | 8 <b>8</b> U | ne   | r   |    |

|  |    |  | 4.0 |  |     |  |
|--|----|--|-----|--|-----|--|
|  |    |  |     |  | 5   |  |
|  |    |  |     |  |     |  |
|  |    |  |     |  | 5   |  |
|  |    |  |     |  |     |  |
|  | ٠, |  |     |  | ٠.  |  |
|  |    |  |     |  |     |  |
|  |    |  |     |  |     |  |
|  |    |  |     |  | 1.0 |  |
|  |    |  |     |  |     |  |
|  |    |  |     |  | *   |  |
|  |    |  |     |  | _   |  |
|  |    |  |     |  | 6   |  |
|  |    |  |     |  | ~   |  |
|  |    |  |     |  |     |  |

|    |     | - 4      |
|----|-----|----------|
| *. | 2 - | 1.0      |
|    |     | 6        |
|    | J.  | <u> </u> |
|    |     |          |
|    |     |          |
|    |     | <br>_    |
|    |     | 8        |

|   |   | _ | ٠ |
|---|---|---|---|
| 8 |   |   |   |
|   |   |   |   |
|   | ď |   |   |
| 4 |   | 1 |   |
| • |   |   |   |

Untersuchung verschiedener Stoffe auf Eignung als Kühlmittel

#### für flüssigkeitsgekühlte Motoren

#### I. Zweck der Versuche:

Machdem Stoffe mit hohem Siedepunkt, die als Kühlflüssigkeiten geeignet erscheinen, sich in ihren sonstigen physikalischen Kennwerten meistens beträchtlich von Wasser unterscheiden, sollte untersucht werden, wie sich die Eigenschaften solcher Stoffe auf das Verhalten von Motor und Kühlsystem auswirken. Die Forderungen, die seitens der Motorenbauer gestellt werden, sind tiefer Stockpunkt von -50°C und hoher Siedepunkt von 220 bis 240°C. Stoffe, die diese Be dingungen erfüllen, sind allgemein mehrwertige Alkohole, Esterver bindungen und niederviskose Kohlenwasserstoffe, z.B. Dieseltreibstoff.

#### II. Durchführung der Versuche:

#### a) Ausgewählte Stoffe

Von den genannten Stoffen wurden die in folgender Tafel dargestellten ausgewählt.

| SIM  | Gly<br>ungabr      | kol<br>gebr | G.A.G.     |            | Aethyl-li<br>ungeba | ri-Giykol<br>Gebr | Dies               | elői:      | 140        |
|--|--------------------|-------------|------------|------------|---------------------|-------------------|--------------------|------------|------------|
| Wichte b 20°C Wi   |                    |             | 0.93       | COM        | 100                 | 108               | 076                | 026        | 0.99       |
| lemp Koell<br>der Wichte pro°C   | OB 10 <sup>3</sup> | 1           | -00 10 3   |            | Q8310 <sup>3</sup>  |                   | QUENT <sup>1</sup> |            | 0010       |
| Zahigkeit b 50°C<br>in cSt. b 100°C  | 529<br>225         | 615<br>210  | 123<br>082 | 131<br>065 | 702<br>225          | 693<br>225        | 093<br>188         | 167<br>092 | 057        |
| Stockpunkt °C  | -12                | 1/          | -90        |            | 66 m                | SPT.              |                    |            |            |
| Flammpunkt °C  | 117                | V           | 40-68      |            | 125-127             |                   |                    | nag mada a | 1          |
| Siedelage 5% Pld °C  |                    |             | 132        |            | 233                 | 150               |                    |            | 1 1        |
| Spez Warme Mool<br>L' b 30°C lig °C  | 0.58               | 1           |            | 062        |                     | Q61               | -                  | Q56        | <b>Q99</b> |
| Warmelat kool and c  |                    |             |            | Q195       |                     | Q155              |                    | Q151       | Q5.25      |
| Warmeuber-   |                    | _           | <b>-</b>   |            |                     |                   | 1/10 - + 1-1 H     | .v.me      | D. 20°C    |
| gangerahi bomis  |                    |             |            | . 5        | 100                 | -200              |                    |            | -250       |
| e man bount  |                    |             |            |            | 1                   | 250               |                    | 435        | 3750       |
| Warmedurch-  |                    |             |            |            | cira .              | استنساه فردا      |                    |            |            |
| gangerahi ji*<br>(9 M <sub>2</sub> 0=1) <u>kmi</u><br>v=0,4 m <sub>A</sub> m*h*C |                    | 1.5         | ap d       |            |                     | 017               |                    | <b>033</b> | 1          |

Es sind dabei im einselnen:

Glykol ein technisches Glykol HO C2H4 OH

G.A.-Glykol eine Glykol-Ather-Mischung mit dem Grundstoff
HO C2H4 O C2H5

Äthyltriglykol

C2H5 O C2H4 O C2H4 O C2H4 OH

Dieselöl, ein RCH-Gasöl und zum Vergleich Wasser.

wie man aus der Zusammenstellung sieht, liegen die Wichten der Stoffe mit Ausnahme des Gasöls rund bei 1. Die Zähigkeiten unterscheiden sich swar wesentlich, haben aber auf die Fördermenge bei gebräuchlichen Kühlmittel-Kreiselpumpen in den vorhandenen Grensen nur wenig Einfluss. Diese Tatsache dürfte auf die mit sunehmender Zähig keit kleiner werdenden Spaltverluste der Pumpe zurücksuführen sein. G.A.-Glykol ist im Stockpunkt zwar besonders günstig, im Siedeverhalten jedoch nicht hoch genug. Bei Athyltriglykol ist sowohl der Stockpunkt als auch das Siedeverhalten gut. Die spezifische Warme fällt bei allen Stoffen gegenüber Wasser stark ab, ebenso die Warmeleitzahl. Wärmeübergangszahl und Wärmedurchgangszahl wurden nur noch bei Athyltriglykol, Gasol und Wasser bestimmt, da die eigentlichen Messungen nur mit diesen drei Stoffen als kennzeichnenden Vertretern der drei Gruppen Glykole, Kohlenwasserstoffe und fasser durchgeführt wurden. Bei den Wärmedurchgangssahlen, die nur als Vergleichswerte eingesetzt sind, ist zu beachten, dass die serte nur für die bei der Messapparatur vorhandenen Verhältnisse gültig sind. Die Strömungsgeschwindigkeit in der Apparatur lag etwa in der Grössenordnung der bei Kühlern gegebenen. Hierbei stellt sich bei Wasser turbulente Strömung ein, bei Gasöl befindet man sich im Anfangebereich der Turbulens, während bei Athyltriglykol rein laminare Stromung vorhanden ist. Diese Tatsache erklärt die grossen Unterschiede in der Wärmeübergangsmahl.

#### b) Messeinrichtungen

Es wurden sunkichst Fahrversuche mit zwei verschiedenen Kühlsystemen durchgeführt. In dem ersten, mit Thermosyphon arbeitenden Kühlsystem, ergaben sich für die Glykole schon bei niederer Belastung der
Maschine Temperaturen, die weit über 100°C lagen. Da diese Kühlung auch
bei Wasser schon 85°C im Mittel ergab, wurde sum Vergleich ein mit Pumpen
umlaufkühlung arbeitendes Fahrseug herangezogen. Dieses Fahrseug war von
den Adlerwerken schon einige Zeit mit Äthyltriglykol betrieben worden und
erreichte auch bei sehr ungünstigen Betriebsbedingungen (Vollast im niederen
Gang) nur Temperatursteigerungen von ca 6°C gegenüber Wasser, gemessen am
Motoraustritt (s.a.Bericht Mr.3 vom 27.11.42 der Adlerwerke). Die Wasseraustrittstemperatur lag hierbei um 75°C.

Da genaue Messungen im Fahrbe trieb schwierig sind, wurden die weiteren Versuche am Prüfstand durchgeführt. Die hierbei verwendeten Motoren waren ein Dainler-Benz 170 V, sowie ein aus dem oben erwähnten Fahrzeug ausgebauter Adler 1,8 1tr Versuchemotor. Die beiden Motoren wurden, wie aus den Anlagen hervorgeht, mit verschiedenen Leistungen betrieben und besassen Pumpenumlaufkühlung.

Die erste Versuchsreihe wurde mit beiden Motoren und einem Kühlschlangenkühler folgender Anordnung durchgeführt: Das Kühlmittel, dessen Menge 40 ltr betrug, wurde vom Motor einem Kühlbehälter sugeführt, in dem sich eine frischwasserbeschickte Kühlschlange befand. Die Frischwasser - menge und die Eintrittstemperatur wurde bei allen Versuchen gleichgehalten und swar so, dass sich Kühlmitteltemperaturen wie im normalen Fahrbetrieb ergaben. Die Messungen wurden als Anfahrmessungen vorgenommen und jeweils bis su Temperaturgleichgewicht fortgeführt.

#### III. Versuchsergebnisses

Bie Versuchsergebnisse dieser Messreihen seigen Blatt 1, 2, 3, 4 und 5. Aus Blatt 1 und 2, wo die Eintritts- und Austrittstemperaturen des Kühlwittels aufgetragen sind, erkennt man die beträchtlichen Unterschiede swischen den einselnen Stoffen. Dies ist sunächst überraschend, da es den im praktischen Fahrbetrieb ermittelten Werten widerspricht. Auch der Parallelversuch im Adler-Motor, der lediglich mit Ithyltriglykol im Vergleich zu Wasser durchgeführt wurde, seigt die gleichen Ergebnisse (Blatt 2). Die Unterschiede sind hier noch etwas grösser, was sich aus der im vorliegenden Fall stärkeren Belastung besw. grösseren Leistung der Maschine ergibt.

Die Motortemperaturen ergeben ein entsprechendes Verhalten, wie Blatt 3, 4 und 5 seigen. Die Zylinderkopftemperaturen, die an zwei Stellen gemessen wurden, steigen bei Verwendung von Äthyltriglykel und auch bei Gasöl stark an. Ebenso erhöhen sich die Abgastemperaturen em einen geringen Betrag, was auf die stärkere Aufheisung der Motorwände & Sücksuführen ist.

Da diese Ergebnisse gegenüber denen des Fahrbetriebes (mit Pumpenumlaufkühlung) grundsätzliche Unterschiede zeigen, konnte als Ursache nicht mehr die spezifische Wärze angesehen werden (die Messergebnisse der Wärzeübergangs- und maurchgangszahlen lagen zu diesem Zeitpunkt noch nicht vor). Hachdem nun aber die Temperaturverhältnisse an einem Kühlsystem sich durch die beiden Hauptformeln:

bestimmen, wobei

Q die Warmemenge pro Stunde

W die entsprechende Massermenge,

o-die spesifische Wärme der Flüssigkeit,

F die Kühlfläche und

At besw. d die Temperaturgefälle bedeuten,

-Je

ist klar, dass für die grossen Temperaturunterschiede nur k aus Formel (2) die Ursache sein kann. Der Beweis kann, wie aus der Formel (2) weiter hervorgeht, mittelbar über eine Veränderung der Kühlfläche F geführt werden: auf die näheren Zusammenhänge wird an späterer Stelle eingegangen werden. Es wurde also der Einfluss von k bei verschiedenen Kühlflächen untersucht und su diesem Zweck die im Daimler-Benz-Motor gefahrenen Versuche mit einem grösseren Kühler wiederholt. Die beiden Kühlerflächen konnten in ihrer absoluten Grösse nicht ermittelt werden; eine überschlägige Schätzung ergibt ein Verhältnis von ungefähr 10 : 4 der grossen zur kleinen Kühlfläche. Die Frischwassermenge wurde beim grossen Kühler, um für Wasser als Kühl mittel wieder die früheren Temperaturen zu erreichen, entsprechend ver kleinert. Die hieraus ermittelten Werte sind in Blatt 6 und 7 aufgetragen und ergeben eine wesentlich geringere Steigerung der Kühlmitteltemperaturen bei åthylglykol bezw. Gasöl gegenüber Masser. Die Zylinderkopftemperaturen zeigen allerdings auch in diesem Falle eine, wenn auch etwas geringere Steigerung, was wieder auf einen schlechteren Wärmeübergang schliessen lässt. der aber nicht durch eine Vergrösserung der Übergangsfläche ausgeglichen werden kann, da der Motor als solcher gegeben ist.

Diese Ergebnisse zeigen also, dass durch eine Vergrösserung der Kühlfläche der Einfluss der Wärmeübergangszahl auf die Kühlmitteltemperaturen weitgehend ausgeglichen werden kamm, lassen aber immer noch eine Anschaulichkeit der Zusammenhänge vermissen. Es soll deshalb versucht werden, die Beziehungen anhand einiger Berechnungen mit Schaubildern deutlich su machen.

#### IV. Rechnungebeispieles

Die Verhältnisse sollen an vier gewählten Beispielen untersucht werden und zwar:

Fall a Kühlmittel Wasser und grosser Kühler
Fall b Kühlmittel Äthyltriglykol und grosser Kühler
Fall c Kühlmittel Wasser und kleiner Kühler
Fall d Kühlmittel Äthyltriglykol und kleiner Kühler.

Die einzelnen Grössen seien wie folgt gewählt: Kühlmittelumlaufmenge W. - 3000 kg/h Abzuführende Wärmemenge Q - 20000 koal/h am - 1,0 koal/kg°C Spezifische Wärme für Jasser Spezifische Wärme für Athyltriglykol cy = 0,6 kcal/kg°C Frischwassermenge W2 - 500 kg/h k - 200 kcal/m2h0C Wärmedurchgangszahl für Wasser #armedurchgangszahl für Athyltriglykol kr = 80 kcal/m2h0c Grosse Kühlfläche F<sub>k</sub> - 2,4 m<sup>2</sup> Kleine Kühlfläche Prischwassereintrittstemperatur to 10°C - konstant

Die Kühlung werde als Gleichstromkühlung angenommen. In Ver-

bindung mit der folgenden schematischen Darstellung des Vorgangs gelten folgende Formeln:
für die Wärmeaufnahme des Kühlmittels | Q = W, c - At, (1)

für den Wärmeübergang vom Kühlmittel Q-k.F. 4 (2)

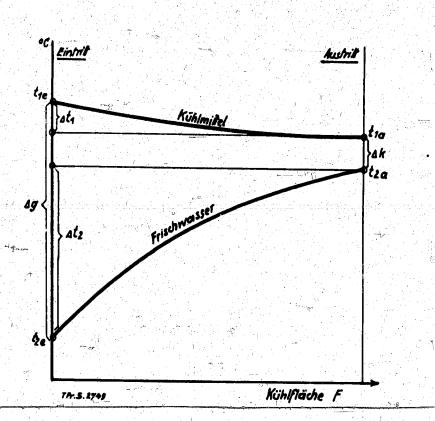
wobei die mittlere Temperaturdifferenz = Ag Ak

Am zwischen Kühlmittel und Frisch - In Ag

ln Ak

(3)

und für das Frischwasser entsprechend Q - W2 cy . At24



Es gilt dann:

Fall a für das Frischwasser:
$$\Delta t_2 = t_{2a} - t_{2e} = \frac{1}{I_2 \cdot c_g} = \frac{20000}{500 \cdot 1} = 40^{\circ} \text{C}$$

$$= 10^{\circ} \text{C}$$

$$t_{2a}$$

für den Wärmeübergang:
die notwendige mittlere Temperaturdifferenz:

and für das Kühlmittel:
$$\Delta t_{1} = \frac{Q}{w_{1} \cdot c_{d}} = \frac{20000}{3000 \cdot 1} = 6,7^{\circ}C = t_{1e} - t_{1e}$$
weiter gilt

weiter gilt 
$$\Delta_g = (t_{1e} - t_{2e}) = (t_{1e} - 10)$$

$$\frac{\Delta k = (t_{1a} - t_{2a}) = (t_{1a} - 50)}{4s - \Delta k} = t_{1a} - t_{1a} - 10 + 50$$

= 6,7 - 10 + 50 = 46,7°C

$$\frac{\Delta_K}{\Delta_k} = \frac{46.7}{\Delta_k} + 1$$

$$\ln \frac{\Delta_{K}}{\Delta_{K}} = \frac{\Delta_{K}}{\Delta_{m}} = \frac{46.7}{25} = 1.37 = \ln \left(\frac{46.7}{\Delta_{K}} + 1\right)$$

oder 
$$\frac{46.7}{Ak} + 1 = 6.44$$
 und  $Ak = 8.6$ °C

Damit wird 
$$t_{1a} = 58,6^{\circ}C$$
 und  $t_{1e} = 65,3^{\circ}C$ 

wassertemperaturen bleiben konstant)

$$\Delta_{\rm m} = \frac{20000}{80^{\circ}4}$$
 = 62,6°C  
und  $\Delta t_1 = \frac{20000}{3000^{\circ}0.6}$  = 11,1°C =  $(t_{1e} - t_{1g})$ 

$$\Delta g - \Delta k = 11,1 - 10 + 50 = 51,1^{\circ}C$$

Fall b (Die Jarmemenge, sowie Frischwassermenge und Frisch-

$$\ln \frac{\Delta g}{\Delta k} = \frac{51.1}{62.6} = 0.816$$

und 
$$\frac{51.1}{\Delta k} + 1 = 2.26$$
  $\Delta k = 40.6$ °C

Damit wird 
$$t_{1a} = 90.6^{\circ}C \quad \text{und} \quad t_{1e} = 99.0^{\circ}C$$

ergibt sich das notwendige 
$$\Delta_{m}$$
 aus Formel (2) zus

$$\Delta_{m} = \frac{2}{k_{N}} \cdot \frac{20000}{F_{k}} = \frac{20000}{200} \cdot \frac{2.4}{2.4} = 41.7^{\circ}C$$
und aus  $\Delta_{m} = \frac{\Delta g - \Delta k}{\ln \frac{\Delta g}{2}}$  durch graphische Bestimmung  $\Delta k = 31.3^{\circ}C$ 

$$t_{2a} = 500,0 = 51,0 = 27,5 \text{ c}$$
und wieder  $t_{2a} = 10,0^{\circ}\text{C}$ 

Diese Werte ergeben ein 
$$\Delta t_2$$
 = 17,3°C und eine Frischwassermenge von  $W_2 = \frac{20000}{17,3 \cdot 1} = 1150 \text{ kg/h}$ 

Fall d (Da die Frischwassermenge gleichbleibt) wird:
$$A_{m} = \frac{Q}{k_{x} \cdot F_{c}} = \frac{20000}{80 \cdot 2.4} = 104^{\circ}C$$

und 
$$\Delta t_1 = \frac{Q}{41 \cdot c_1} = \frac{20000}{3000 \cdot 0.6} = 11.1^{\circ}C$$

sowie 
$$\Delta_{g}$$
 -  $\Delta_{k}$  = 11,1 - 10 + 27,3 = 28,4°C

und  $\ln \frac{\Delta_g}{\Delta_k} = \frac{\Delta_g - \Delta_k}{\Delta_m} = \frac{28 \cdot 39}{104} = 0,273 = \ln \left( \frac{28 \cdot 39}{\Delta_k} + 1 \right)$ 

damit t<sub>1e</sub> = 27,3 + 90,5 = 117,8°C und t<sub>1e</sub> = 128,9°C

oder 
$$\frac{28 \cdot 39}{\sqrt{3}k} + 1 = 1,314$$
 und  $\Delta k = 90,5$ °C

oder 
$$\frac{28 \cdot 39}{4k} + 1 = 1,314$$
 und  $4k = 90,5$ °C

Zusammengefasst ergeben sich also folgende Temperaturen:

| <u> </u>       | Kühlmittel     | Motoraustritt bw.<br>Künlereintritt °C |
|----------------|----------------|--|
| Grosser Kühler | Wasser         | 65                                     |
| F = 100%       | äthyltriglykol | 99                                     |
| Kleiner Kühler | <b>Va</b> sser | 65                                     |
| F = 60%        | Äthyltriglykol | 129                                    |

Man sieht hieraus, dass beim grossen Kühler die Verwendung von äthyltriglykol eine Temperatursteigerung von 34°C ergibt, wünrend bei einer Verkleinerung des Kühlers um 40% eine Steigerung von 64°, also rund 90% mehr hervorruft. In Schaubild Blatt 8 sind für die Fälle 8 - d die Temperaturverläufe im Kühlsystem für den Fall der Gleichstromkühlung grundsätzlich dargestellt. Daraus ergibt sich, dass für die Temperaturverhältnisse in erster Linie die Färmeübergangszahl eines Kühlmittels in Verbindung mit der aühlerfläche bestimmend ist. Das Schaubild Blatt 9 zeigt nochmals das für die Temperaturerhöhung des Kühlmittels notwendigs abhängig von der fürmeübergangszahl k mit Fals Parameter bei der abzuführenden färmemenge von 20000 kcal/h. Aus Am lassen sich dann bei gegebener Eintrittstemperatur te die drei übrigen Temperaturen entsprechend der Rechnung Fall a ermitteln.

Dass der Einfluss der spezifischen Wärme gering ist, soll noch die folgende Betrachtung zeigen. Nimmt man nämlich in Beispiel d einen Stoff an, der bei gleicher Wärmeübergangszahl wie Wasser nur eine kleinere spezifische Wärme von 0,6 haben soll, so erhalten wir:

Fall 
$$d_1$$
  $\Delta_m = \frac{20000}{200 \cdot 2.4} = 41.7^{\circ}C$  und  $\Delta t_1 = \frac{20000}{3000 \cdot 0.6} = 11.1^{\circ}C$ 

aus 
$$\Delta_S - \Delta k = 28.4$$
 und  $\ln \frac{\Delta_S}{\Delta k} = \frac{28.4}{41.7} = 0.68 = \ln \left( \frac{28.4}{\Delta k} + 1 \right)$ 

ergibt eich  $\frac{28.4}{4k}$  = 1,97 = 1 = 0,97  $4k = \frac{28.4}{0.97} = 29.3°C$ 

und damit: t<sub>1a</sub> = 27,3 + 29,3 = 56,6°C und t<sub>1e</sub> = 67,7°C

d.h. die Eintrittstemperatur würde gegen Fall o nur um 2,5°C ansteigen, während die Austrittstemperatur sogar um 2°C sinken würde.

Wenn auch in der Praxis bei tatsächlich ausgeführten Kühl ...
systemen noch andere Einflüsse die Temperaturen etwas verändern können,
so Zeigt doch die Rechnung das grundsätsliche Verhalten von Kühlmitteln
verschiedener physikalischer Daten.

#### V. Zusammenfassungs

Die Untersuchungen ergeben, dass bei Verwendung irgendwelcher Stoffe als Kühlflüssigkeit unbeschadet sonstiger guter Eigenschaften dem Wärmedurchgang bezw. der Wärmeübergangszahl sowie der Gestaltung des Kühlsystems besondere Bedeutung zukommt. Eine niedere Färmeübergangszahl führt vor allem in Verbindung mit knapp bemessenen Kühlern zu beträchtlichen Temperatursteigerungen sowohl des Kühlmittels, als auch zwangsläußig des Motors, da die Wärmeübergänge im Motorblock dann ebenfalls schlecht sind. Aus dem gleichen Grunde werden sich Belastungsänderungen der Maschine temperaturmässig viel stärker auswirken als bei Wasser. Die Temperaturen des Kühlmittels können bei schlechtem Wärmeübergang durch reichlich bemessene Kühlfläche in den Grenzen der von Wasser gehalten werden. Eine Beeinflussung der Motor- bezw. Zylinderwandtemperaturen ist auf diese Art nur mittelbar und in weit geringerem Masse möglich. Aus diesem Grunde ist auch die Verwendung nichttemperaturbeständiger Stoffe, wie z.B. Gasöl mit der Gefahr der Rückstandsbildung an überhitzten Stellen verbunden. Eine Verwendung von Glykolen der angegebenen Art ist bei entsprechender Dimensionierung des Kühlsystems möglich, von einer Verwendung von Gasöl als Kühlmittel muss auf Grund der angedeuteten Schwierigkeiten abgeraten werden.

