

VDMA-Einheitsblatt 24199

(Stand Mai 2005)

"Regelungstechnische Anforderungen an die Hydraulik bei Planung und Ausführung von Heizungs-, Kälte, Trinkwarmwasser- und Raumlufttechnischen Anlagen" Regelungstechnische Anforderungen an die Hydraulik bei Planung und Ausführung von Heizungs-, Kälte-, Trinkwarmwasser- und Raumlufttechnischen Anlagen VDMA 24199

ICS 23.100.01

Vorwort

Nach der Energieeinsparverordnung (EnEV) bzw. der DIN V 4701-10 "Energetische Bewertung heiz- und raumlufttechnischer Anlagen - Teil 10: Heizung, Trinkwassererwärmung, Lüftung" sowie der VOB Teil C "Allgemeine Technische Vertragsbedingungen für Bauleistungen (ATV) - Heizanlagen und zentrale Wassererwärmungsanlagen - DIN 18380", ist für alle zu erstellenden Heizungs- und Kälteanlagen ein hydraulischer Abgleich vorgeschrieben. Nach EnEV gilt dies auch für im größeren Umfang zu sanierende Heizungsanlagen.

Trinkwasserzirkulationssysteme sind nach den DVGW-Arbeitsblättern W551 (Technische Maßnahmen zur Verminderung des Legionellenwachstums) und W553 (Bemessung von Zirkulationssystemen in zentralen Trinkwassererwärmungsanlagen) hydraulisch / thermisch abzugleichen, um unter anderem die hygienischen Anforderungen (Verkeimung) einzuhalten.

Hydraulisch abgeglichene Strömungskreise sind eine Voraussetzung für den bestimmungsgemäßen Betrieb von Anlagen. Eine wirtschaftliche und ökologische Betriebsweise (Energieeinsparung, CO₂-Minderung, etc.) wird damit sichergestellt.

Hydraulisch abgeglichene Strömungskreise vermeiden typische Mängel wie z.B. ungleichmäßige bzw. nicht bestimmungsgemäße Wärme-/Kälteverteilung, zu hohe oder zu geringe Pumpenleistung, falsche Ventilautorität, falsch angepasste Regelkurven, Reduzierung des Wirkungsgrades bei Wärme- und Kälterzeugern, Geräuschbildung sowie die Nichterfüllung der technischen Anschlussbedingungen bei Fernwärmeanlagen.

Fortsetzung Seite 2 bis 70

Verband Deutscher Maschinen- und Anlagenbau e.V. (VDMA)

Inhalt

| Vorwort | | 1 |
|--------------|--|-----|
| 1 | Anwendungsbereich | |
| 2 | Normative Verweisungen | |
| | | |
| 3 | Definitionen (Begriffe und physikalische Zusammenhänge) | |
| 3.1 | Strömungskreis | |
| 3.2 | Schnittstelle | |
| 3.3 | Entkopplung (hydraulisch) | |
| 3.4 | Hydraulischer Abgleich | |
| 3.5 | Schlechtpunkt | |
| 3.6 | Nenndurchfluss | |
| 3.7 | Differenzdruck Δp | |
| 3.8 | Druckverlust der Regelarmatur Δp _v | |
| 3.9 | Druckverlust der Regelarmatur Δp _{v100} | |
| 3.10 | Gesamtdruckverlust Δp _{ges} | |
| 3.11 | Schließdruck (Absperrdruck) Δp_s | |
| 3.12 | Maximal-Differenzdruck ∆pmax | |
| 3.13 | Differenzdruck Δp _{var} | |
| 3.14 | Ventilautorität a, a _v | |
| 3.15 | K _v -Wert (siehe DIN EN 60534-1) | |
| 3.16 | K _{v100} –Wert | |
| 3.17 | K _{vs} -Wert | |
| 3.18 | K _{vr} –Wert | |
| 3.19 | K _{vo} –Wert | |
| 3.20 | Stellverhältnis S _v | |
| 3.21 | Nennhub H ₁₀₀ (siehe DIN EN 60534-1) | 6 |
| 3.22 | Ventilkennlinie (siehe DIN EN 60534-1) | |
| 3.23 | Sitz-Leckage (Leckdurchfluss) | |
| 3.24 | 2-Wege-Armaturen | |
| 3.25 | 3-Wege-Armaturen | |
| 3.26 | 4-Wege-Armaturen | |
| 3.27 3.28 | Kavitation Gesamtregelabweichung bei Proportionalreglern (Regler ohne Hilfsenergie) | |
| 3.29 | Auslegungs-Regeldifferenz (Proportionalbereich) bei Heizkörper-Thermostatventilen | |
| 3.30 | Maximale zulässige Strömungsgeschwindigkeit in Rohrleitungen | |
| | Hadrauffache Nata and Omista shallon as | 4. |
| 4 | Hydraulische Netze und Grundschaltungen | |
| 4.1 4.2 | Einfach-NetzeMehrfach-Netze | |
| 4.2 | Entkopplung | |
| 4.3 4.4 | Anschlussarten und Grundschaltungen | |
| 4.4 | Anschlussarten und Grundschaltungen | ٠١٠ |
| 5 | Komponenten | |
| 5.1 | Armaturen | |
| 5.2 | Umwälzpumpen | |
| 5.3 | Druckhaltung | |
| 5.4 | Schnittstellen | |
| 5.5 | Rohrleitung | |
| 5.6 | Verbraucher | |
| 5.7 | Speicher | |
| 5.8 | Wärmeerzeuger / Wärmeübertrager | |
| 5.9 | Trinkwassererwärmungsanlagen (TWE- Anlagen) | 52 |
| 6 | Auslegung der Hydraulik | |
| 6.1 | Vorgehensweise bei der Projektierung / Ausführungsplanung | 54 |

VDMA 24199 : 2005-05

| 7 | Beispielsammlung | 59 |
|-----|--|----|
| 8 | Hydraulischer Abgleich | 61 |
| 8.1 | Neuanlagen | |
| 8.2 | Altanlagen | |
| 8.3 | Hydraulische Leistung | 63 |
| 9 | Inbetriebnahme / Dokumentation | 64 |
| 9.1 | Inbetriebnahme sowie Daten-Erfassung und -Protokollierung zum hydraulischen Abgleich | 64 |
| 9.2 | Fachunternehmer- Erklärung | |

1 Anwendungsbereich

Dieses Einheitsblatt legt Anforderungen an die Hydraulik bei Planung und Ausführung von Heizungs-, Kälte-, Trinkwarmwasser- und Raumlufttechnischen Anlagen fest.

Dieses Einheitsblatt gilt für Anlagen mit Wasser als Wärmeträger.

2 Normative Verweisungen

Die folgenden zitierten Dokumente sind für die Anwendung dieses VDMA-Einheitsblattes erforderlich. Bei datierten Verweisungen gilt nur die in Bezug genommene Ausgabe. Bei undatierten Verweisungen gilt die letzte Ausgabe des in Bezug genommenen Dokuments (einschließlich aller Änderungen).

DIN 1988, Technische Regeln für Trinkwasser-Installationen (TRWI)

DIN 4109, Schallschutz im Hochbau; Anforderungen und Nachweise

DIN 4701, Energetische Bewertung heiz- und raumlufttechnischer Anlagen - Teil 10: Heizung, Trinkwassererwärmung, Lüftung

DIN 4747, Fernwärmeanlagen; Sicherheitstechnische Ausführung von Hausstationen zum Anschluss an Heizwasser- Fernwärmenetze

DIN 4753, Wassererwärmer und Wassererwärmungsanlagen für Trink- und Betriebswasser; Anforderungen, Kennzeichnung, Ausrüstung und Prüfung

DIN 4807, Ausdehnungsgefäße - Teil 5: Geschlossene Ausdehnungsgefäße mit Membrane für Trinkwasser-Installationen; Anforderung, Prüfung, Auslegung und Kennzeichnung

DIN 8901:1995-12, Kälteanlagen und Wärmepumpen - Schutz von Erdreich, Grund- und Oberflächenwasser - Sicherheitstechnische und umweltrelevante Anforderungen und Prüfung

DIN 18380, VOB Vergabe- und Vertragsordnung für Bauleistungen - Teil C: Allgemeine Technische Vertragsbedingungen für Bauleistungen (ATV); Heizanlagen und zentrale Wassererwärmungsanlagen

DIN 32730, Stellgeräte für Wasser und Wasserdampf mit Sicherheitsfunktion in heiztechnischen Anlagen

DIN EN 215, Thermostatische Heizkörperventile

DIN EN 1349, Stellgeräte für die Prozessregelung

DIN EN 1717, Schutz des Trinkwassers vor Verunreinigungen in Trinkwasserinstallationen und allgemeine Anforderungen an Sicherheitseinrichtungen zur Verhütung von Trinkwasserverunreinigungen durch Rückfließen

DIN EN 12828, Heizungssysteme in Gebäuden - Planung von Warmwasser- Heizungsanlagen

DIN EN 12831, Heizungsanlagen in Gebäuden - Verfahren zur Berechnung der Norm- Heizlast

DIN EN 12953-6, Großwasserraumkessel - Teil 6: Anforderungen an die Ausrüstung für den Kessel

DIN EN 12953-8, Großwasserraumkessel - Teil 8: Anforderungen an Sicherheitseinrichtungen gegen Drucküberschreitung

DIN EN 60534-1, Stellventile für die Prozessregelung - Teil 1: Begriffe und allgemeine Betrachtungen (IEC 60534-1:1987)D

DIN EN ISO 4126-1, Sicherheitseinrichtungen gegen unzulässigen Überdruck - Teil 1: Sicherheitsventile

VDMA 24199: 2005-05

VDI-Richtlinie 4640 Blatt 1-3, *Thermische Nutzung des Untergrundes - Grundlagen, Genehmigungen, Umweltaspekte / Erdgekoppelte Wärmepumpenanlagen / Unterirdische Thermische Energiespeicher*

BDH Informationsblatt Nr.2, Betriebsbedingungen für Heizkessel im Leistungsbereich über 120 kW

DVGW W 551, Trinkwassererwärmungs- und Trinkwasserleitungsanlagen; Technische Maßnahmen zur Verminderung des Legionellenwachstums; Planung, Errichtung, Betrieb und Sanierung von Trinkwasser-Installationen

DVGW W 553, Bemessung von Zirkulationssystemen in zentralen Trinkwassererwärmungsanlagen

EnEV Energieeinsparverordnung, Verordnung über energiesparenden Wärmeschutz und energiesparende Anlagentechnik bei Gebäuden

TRD 402, Ausrüstung von Dampfkesselanlagen mit Heißwassererzeugern der Gruppe IV

TRD 421, Sicherheitseinrichtungen gegen Drucküberschreitung; Sicherheitsventile für Dampfkessel der Gruppen I, III und IV

TRD 604 Blatt 2, Betrieb von Dampfkesselanlagen mit Heißwassererzeugern der Gruppe IV ohne ständige Beaufsichtigung

TRD 721, Sicherheitseinrichtungen gegen Drucküberschreitung; Sicherheitsventile für Dampfkessel der Gruppe II

3 Definitionen (Begriffe und physikalische Zusammenhänge)

3.1 Strömungskreis

Geschlossener Strömungsweg mit gleichem Durchfluss.

3.2 Schnittstelle

Verbindungsstelle mehrerer Strömungskreise.

3.3 Entkopplung (hydraulisch)

Maßnahme, den Differenzdruck an einer Schnittstelle vernachlässigbar klein werden zu lassen.

3.4 Hydraulischer Abgleich

Planung und Einstellung von Widerständen in Zweigströmen von verzweigten Netzen, um die erforderlichen Ventilautoritäten zu erreichen.

3.5 Schlechtpunkt

Der Schlechtpunkt ist die Stelle in einer Anlage, bei dem durch nicht ausreichenden Differenzdruck, zuerst eine Unterversorgung auftritt.

Der Schlechtpunkt kann aufgrund wechselnder Lastzustände im Netz wandern.

Der Schlechtpunkt bestimmt den Mindestdifferenzdruck der Pumpe, um den notwendigen Differenzdruck am Verbraucher und seinen vorgelagerten Widerständen sicherzustellen.

3.6 Nenndurchfluss

Anlagenspezifische errechnete maximale Durchflussmenge.

3.7 Differenzdruck ∆p

Differenz der statischen Drücke zwischen zwei Stellen innerhalb eines hydraulischen Systems.

3.8 Druckverlust der Regelarmatur Δp_ν

Differenzdruck über der Regelarmatur in der jeweiligen Öffnungsposition.

VDMA 24199: 2005-05

3.9 Druckverlust der Regelarmatur Δp_{v100}

Differenzdruck über der voll geöffneten Regelarmatur.

3.10 Gesamtdruckverlust Δp_{qes}

Summe der Druckverluste der durchflussvariablen Strecke Δp_{var} und des Druckverlustes des Regelventils Δp_{v100} .

3.11 Schließdruck (Absperrdruck) Δp_s

Der Differenzdruck, bei dem die Armatur durch den gewählten Antrieb zuverlässig schließt und öffnet. Bei Anlagen mit Sicherheitsfunktion (z.B. Fernheizanschlüsse) ist dies die größte zulässige Druckdifferenz an einer Armatur, bei dem der gewählte Antrieb die Armatur im Störungsfall (z.B. Rohrleitungsbruch) noch sicher schließt.

3.12 Maximal-Differenzdruck ∆pmax

Der größte zulässige Differenzdruck, bei welchem die Armatur noch sicher betrieben werden kann.

3.13 Differenzdruck ∆p_{var}

Differenzdruck über die durchflussvariable Strecke je nach Stellung der betrachteten Regelarmatur.

Die durchflussvariable Strecke beginnt und endet an den Stellen konstanter Druckdifferenz (siehe Abschnitt 4.4 Anschlussarten).

3.14 Ventilautorität a, a_v

Die Ventilautorität a gibt das Verhältnis des Differenzdrucks Δp_{v} der Regelarmatur zum Gesamt-differenzdruck Δp_{ges} bei Durchfluss in der entsprechenden Regelstellung an.

Die Formel zur Errechnung lautet:
$$a = \frac{\Delta p_{v}}{\Delta p_{ges}} = \frac{\Delta p_{v}}{\Delta p_{var}}$$

Die Ventilautorität av gibt das Verhältnis des Differenzdrucks Δp_{v100} der Regelarmatur zum Gesamt-differenzdruck Δp_{ges} bei Nenndurchfluss an.

3.15 K_v -Wert (siehe DIN EN 60534-1)

Der Durchflusskoeffizient in m³/h von Wasser bei 5 bis 40°C bei einem festgelegten Hub und einem Differenzdruck von 10⁵ Pa (1 bar).

Die Gleichung zur Ermittlung lautet:
$$K_V = Q \cdot \sqrt{\frac{\Delta p_{K_V}}{\Delta p} \cdot \frac{\rho}{\rho_W}}$$

Q gemessener Durchfluss in m^3/h Δp_{Kv} statischer Druckverlust = $1x10^5$ Pa

Δp gemessener statischer Differenzdruck über die Armatur in 10⁵ Pa

ρ Dichte des Mediums in kg/m³

 $\rho_{\rm w}$ Dichte von kaltem Wasser = 1000 kg/m³

3.16 K_{v100} -Wert

 K_v -Wert in m³/h bei vollgeöffneter Armatur (Nennhub H₁₀₀).

3.17 K_{vs}-Wert

Für die Kennzeichnung von Ventiltypen (Bauserien) wird in den Herstellerunterlagen ein K_{vs} -Wert angegeben. Dieser entspricht dem K_v -Wert des Ventils beim Nennhub H_{100} . Vom K_{vs} -Wert darf der K_{v100} -Wert um maximal +/- 10 % abweichen.

3.18 K_{vr} -Wert

Der kleinste K_v -Wert, bei dem die Neigungstoleranz der Kennlinien nach Herstellerangaben noch eingehalten wird (siehe Bild 1).

3.19 K_{vo} -Wert

Theoretische Größe für die mathematische Beschreibung der Kennliniengrundform. Sie stellt den Schnittpunkt der theoretischen Grundkennlinie mit der Ordinate dar (siehe Bild 1).

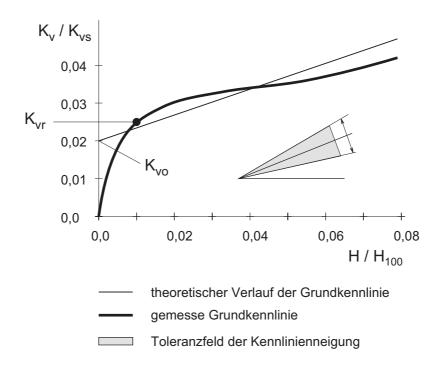


Bild 1: Darstellung des K_{vo} –Wertes und des K_{vr} -Wertes

3.20 Stellverhältnis S_v

Wichtige Kenngröße zur Beurteilung des regelbaren Bereiches eines Stellgliedes. Man unterscheidet zwischen theoretischem Stellverhältnis K_{vs}/K_{v0} und praktischem Stellverhältnis K_{vs}/K_{vr} .

3.21 Nennhub H₁₀₀ (siehe DIN EN 60534-1)

Weg des Drosselkörpers, gemessen von der "Zu" - Stellung bis zur angegebenen "Auf" - Stellung. Durch vom Hersteller eingesetzte Hubbegrenzungen ergeben sich u.U. neue Nennhübe, die dann auch angegeben werden.

3.22 Ventilkennlinie (siehe DIN EN 60534-1)

Beziehung zwischen dem relativen Durchflusskoeffizienten Φ (K_v/K_{vs}) und dem dazugehörigen relativen Hub h (H/H_{100}).

3.22.1 Kennlinien-Grundformen

Mathematische Beschreibung einer theoretischen Kennlinie. Üblich sind Kennlinien mit linearer oder gleichprozentiger Grundform.

3.22.1.1 Lineare Grundform (siehe DIN EN 60534-1)

Bei ihr ergeben gleiche relative Hubänderungen h (H/H₁₀₀) die gleichen Änderungen des relativen Durchflusskoeffizienten Φ (K_v/K_{vs}).

Berechnungsformel: $\Phi = \Phi_0 + \mathbf{m} \cdot \mathbf{h}$

Φ relativer Durchflusskoeffizient

 Φ_0 relativer Durchflusskoeffizient für h = 0

h relativer Hub = (H/H_{100}) m Neigung der Geraden

3.22.1.2 Gleichprozentige Grundform (siehe DIN EN 60534-1)

Bei ihr ergeben gleiche relative Hubänderungen h (H/H₁₀₀) gleiche prozentuale Änderungen des relativen Durchflusskoeffizienten Φ (K_v/K_{vs}).

Berechnungsformel: $\Phi = \Phi_0 \cdot e^{nh}$

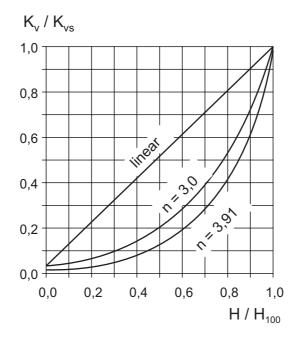
 Φ relativer Durchflusskoeffizient

 Φ_0 relativer Durchflusskoeffizient für h = 0

h relative Hub

n die Neigung der gleichprozentigen Kennlinie

wobei n = In
$$\left(\frac{1}{\Phi_0}\right)$$
 ist.



H Ventilhub

H₁₀₀ Nennhub (Ventil voll geöffnet)

K_v-Wert Durchflusskoeffizient

K_{vs} –Wert Durchflusskoeffizient beim Nennhub H₁₀₀ n Neigung der gleichprozentigen Kennlinie

Bild 2: Lineare und gleichprozentige Kennliniengrundform

3.22.2 Grundkennlinie

Tatsächlich erreichte Kennlinie unter Laborbedingungen. Sie ist die Beziehung zwischen dem relativen Durchflusskoeffizienten Φ (K_v/K_{vs}) und dem dazugehörigen relativen Hub h (H/H_{100}) bei konstantem Druckabfall.

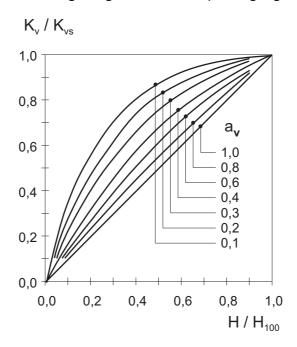
3.22.3 Betriebskennlinien

Die Beziehung zwischen dem relativen Durchflusskoeffizienten Φ (K_v/K_{vs}) und dem dazugehörigen relativen Hub h (H/H₁₀₀) eines Regelventils im Betrieb (siehe Bild 3 und Bild 4).

Sie weicht dann von der Grundkennlinie ab, wenn bei Betrieb der Differenzdruck über das Regelventil, abhängig von der Hubstellung, nicht konstant bleibt. Das Maß für die Abweichung ist die Ventilautorität av.

Die Betriebskennlinie von 2-Wege-Regelventilen kann durch die Änderung der Laufcharakteristik des Stellantriebs (herstellerspezifisch) von gleichprozentig auf linear umgestellt werden.

3.22.3.1 Betriebskennlinien von 2-Wege-Regelventilen (Durchgangsregelventilen)



H Ventilhub

H₁₀₀ Nennhub (Ventil voll geöffnet)

K_v –Wert Durchflusskoeffizient

K_{vs} –Wert Durchflusskoeffizient beim Nennhub H₁₀₀

a_v Ventilautorität

Bild 3: Betriebskennlinien bei einem Regelventil mit linearer Grundkennlinie

 K_v / K_{vs} 1,0 0,8 0,6 1.0 8,0 0,4 0,6 0,4 0,3 0,2 0,2 0.1 0.0

Bild 4: Betriebskennlinien bei einem Regelventil mit gleichprozentigerGrundkennlinie (herstellerspezifisch)

0,4

0,6

0,8

1,0

Gesamtdurchfluss (AB)

Bypass (B)

0,8

1,0

H / H₁₀₀

0,6

0,4

 H/H_{100}

3.22.3.2 Betriebskennlinien von 3-Wege-Regelventilen im Mischbetrieb

0,0

0,2

3-Wege-Regelventile haben zwei Eingänge (A) und (B), sowie einen gemeinsamen Ausgang (AB). Es werden Ventile mit linear/linear und gleichprozentig/linear Kennlinien verwendet. Wichtig ist der Verlauf des Gesamtdurchflusses (AB) der über den gesamten Hubbereich möglichst konstant sein soll. Bei 3-Wege-Regelventilen mit gleichprozentiger Kennlinie im Durchgang (A) und linearer Kennlinie im Bypass (B) wird eine genügend gute Konstanz des Gesamtdurchflusses (AB) bei gleichzeitig optimierter Regelbarkeit im Schwachlastbereich erreicht.

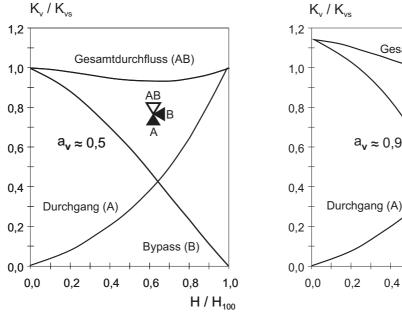




Bild 5: Betriebskennlinien von 3-Wege-Regelventilen (Mischbetrieb)

VDMA 24199: 2005-05

3.23 Sitz-Leckage (Leckdurchfluss)

Beschreibt den Durchfluss, welcher bei geschlossenem Ventil und vorgegebenen Prüfbedingungen (Medium, Antriebskraft, Druck bzw. Differenzdruck in Anlehnung an DIN EN 1349) durch das Ventil fließt. Der nominale Wert wird in % vom Nenndurchfluss bzw. dem K_{vs} -Wert angegeben.

3.24 2-Wege-Armaturen

Diese haben zwei Anschlüsse für eine Durchströmung und werden zur Durchflussänderung und/oder zur Absperrung des Durchflusses verwendet.

3.25 3-Wege-Armaturen

Diese haben drei Anschlüsse für zwei Strömungen und können sowohl zur Verteilung wie zur Mischung von Durchflüssen verwendet werden.

3.26 4-Wege-Armaturen

Diese arbeiten als Mischer mit konstanten Durchfluss bzw. verhältnisgleichen Teildurchflüssen.

3.27 Kavitation

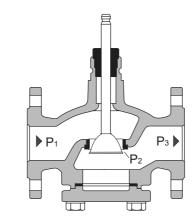
Entsteht in strömenden Flüssigkeiten, wenn infolge örtlicher Geschwindigkeitsänderungen der Siededruck unterschritten wird. Dies führt zur Bildung von Dampfblasen. Nach Überschreiten des Siededrucks implodieren dieselben zur Gehäusewand hin, wodurch punktförmige Hohlräume entstehen. Hierdurch wird die Oberfläche des Werkstoffs an diesen Stellen ausgewaschen, so dass Lochfraß auftreten kann. Gleichzeitig führt Kavitation zu Geräuschentwicklung.

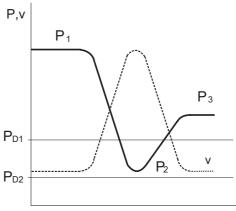
3.27.1 Kavitation in Regelarmaturen

Durch die hohen Mediumgeschwindigkeiten im engsten Querschnitt des Regelventils entsteht örtlich ein Minderdruck (P2). Unterschreitet dieser den Siededruck des Mediums, so entstehen die Dampfblasen (siehe Bild 6).

Es ist möglich, durch Begrenzen der Druckdifferenz über dem Regelventil in Abhängigkeit von der Mediumtemperatur und des Vordrucks Kavitation zu vermeiden.

Seite 11 VDMA 24199 : 2005-05





— Druckverlauf P

----- Geschwindigkeitsverlauf v

P_{D1} Dampfdruck bei hoher Temperatur (mit Kavitation)

P_{D2} Dampfdruck bei niedriger Temperatur (ohne Kavitation)

P₁ statischer Druck im Eintritt

P₂ statischer Druck im engsten Querschnitt

P₃ statischer Druck im Austritt

Bild 6: Druck-/Geschwindigkeitsverlauf im Regelventil

3.27.2 Kavitation in Pumpen

Beim Durchströmen der Pumpe verringert sich der saugseitig vorhandene Druck aufgrund der Geschwindigkeitsänderung des Fördermediums im Sauggehäuse und im Laufrad der Pumpe. Die kritische Stelle ist der Laufradeintritt. Wird der Druckabfall so hoch, dass der Dampfdruck der Flüssigkeit unterschritten wird, kommt es zur Dampfblasenbildung (Bild 7).

Parallel zur Werkstoffzerstörung tritt mit zunehmender Kavitation eine Verringerung der Pumpenleistung ein, da ein Wasser-Gas-Gemisch (Dampfblasen) gefördert wird.

Zur Vermeidung von Kavitation und zum störungsfreien Betrieb muss im Saugstutzen der Pumpe ein Mindest-Zulaufdruck (statische Mindest-Zulaufdruckhöhe) gewährleistet sein.

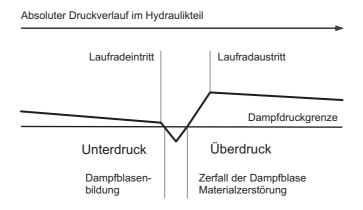


Bild 7: Absoluter Druckverlauf am Laufrad der Pumpe

3.28 Gesamtregelabweichung bei Proportionalreglern (Regler ohne Hilfsenergie)

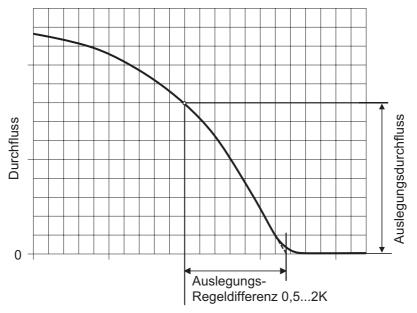
Ein Proportionalregler ist die Kombination aus einem Regel-Element und einer Armatur. Die Gesamtregelabweichung eines Proportionalreglers (P-Regler) setzt sich aus verschiedenen Parametern (Proportionalbereich, Schließbereich, Hysterese) zusammen. Der Proportionalbereich (P-Bereich) ist innerhalb der Gesamtregel-Abweichung die maßgebliche Größe. Je größer der Ventilhub bzw. der K_v-Wert, desto größer der P-Bereich und um so schlechter die Regelgenauigkeit.

Um den P-Bereich möglichst klein und damit die Regelgenauigkeit hoch zu halten, darf ein P-Regler nicht im Bereich seines K_{vs} -Wertes bzw. seines Maximalventilhubes ausgelegt und betrieben werden. Die Höhe des P-Bereichs ist nach Anwendungsfall zu optimieren, evtl. nach Herstellerangaben festzulegen.

3.29 Auslegungs-Regeldifferenz (Proportionalbereich) bei Heizkörper-Thermostatventilen

Ein Heizkörper-Thermostatventil ist die Kombination aus einem thermostatischen Element (Thermostatkopf) und einer Armatur. Die Auslegungs-Regeldifferenz ist der Unterschied zwischen der Fühlertemperatur beim Nenndurchfluss und der Fühlertemperatur beim Öffnungspunkt der Armatur. Die Auslegungs-Regeldifferenz ist unter energetischen Anforderungen (siehe ENEV, DIN V 4701 -Teil10) nicht über 1 K oder nicht über 2 K auszulegen (siehe Bild 8). Bei einer kleineren Auslegungs-Regeldifferenz kann mit einer geringeren Aufwandszahl beim Energiebedarfsausweis für das Gebäude gerechnet werden.

VDMA 24199 : 2005-05



Fühlertemperatur 20°C

Bild 8: Auslegungs-Regeldifferenz bei Heizkörper-Thermostatventilen

3.30 Maximale zulässige Strömungsgeschwindigkeit in Rohrleitungen

Die Strömungsgeschwindigkeit bei der

- · kein unzulässiges Geräuschverhalten im Einsatzbereich entsteht,
- keine werkstoffabhängige Erosion auftritt.

Die Herstellerangaben sind zu beachten.

Im Trinkwasserbereich gilt die DIN 1988.

4 Hydraulische Netze und Grundschaltungen

4.1 Einfach-Netze

Ein Strömungskreis oder mehrere parallele Strömungskreise mit Verteiler und Sammler (siehe Bild 9).

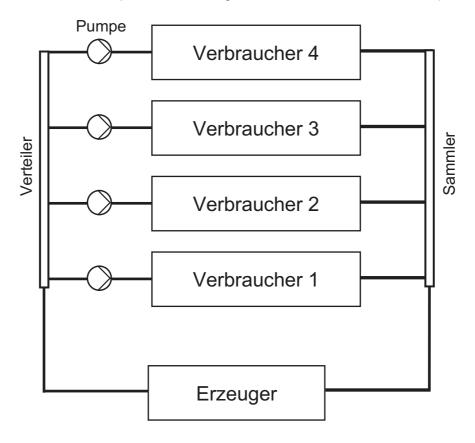


Bild 9: Prinzipieller Aufbau eines Einfachnetzes

VDMA 24199: 2005-05

4.2 Mehrfach-Netze

Ein Mehrfachnetz besteht aus hintereinander geschalteten Strömungskreisen (siehe Bild 10).

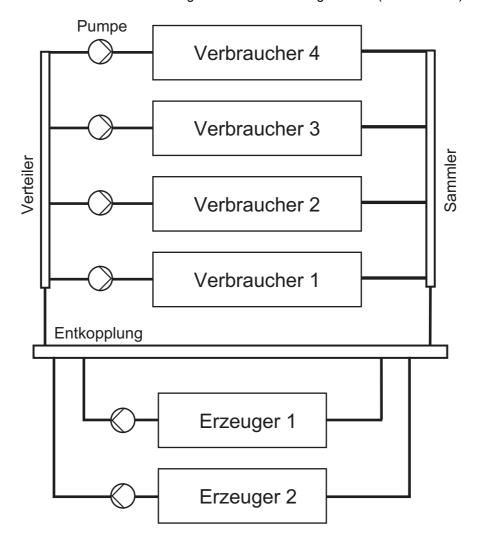


Bild 10: Prinzipieller Aufbau eines Mehrfachnetzes

4.3 **Entkopplung**

Bei der Entkopplung ist die Schnittstelle (z.B. hydraulische Weiche, Wärmeübertrager, Bypass, differenzdruckarmer Verteiler) zwischen zwei hintereinander geschalteten Strömungskreisen so gestaltet, dass eine vernachlässigbare Druckdifferenz ansteht. Eine hydraulische Entkopplung wird in einem Mehrfachnetz empfohlen.

Anschlussarten und Grundschaltungen

Als Anschluss wird die hydraulische Verbindung von Erzeugern mit Verbrauchern bezeichnet. Es wird in differenzdrucklose und differenzdruckbehaftete Anschlüsse unterschieden.

Hinweis: Die für die Dimensionierung des Regelventils maßgebliche durchflussvariable Strecke ist in den Bildern der nachstehenden Grundschaltungen "grau" dargestellt.

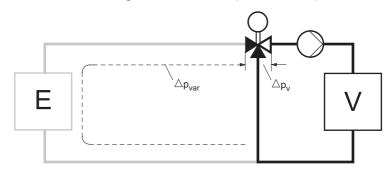
4.4.1 Differenzdruckloser / differenzdruckarmer Anschluss

Am differenzdrucklosen oder differenzdruckarmen Anschluss wird den Verbraucherströmungskreisen keine treibende Druckdifferenz zur Verfügung gestellt. Der Verbraucherkreis muss mit einer Pumpe ausgestattet sein.

Die Varianten dürfen ausschließlich mit einer Beimischschaltung verwendet werden.

4.4.1.1 Beimischschaltung (Variante 1)

Falls weder Erzeugerpumpe noch hydraulische Entkopplung vorgesehen sind, müssen die Verbraucherpumpen auch den Druckverlust des Erzeugers übernehmen (siehe Bild 11).



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlust der durchflussvariablen Strecke

Bild 11: Beimischschaltung (Variante 1)

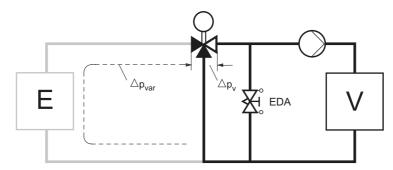
Typische Anwendung:

Heizungsanlagen mit Versorgung durch Brennwertkessel oder andere Wärmeerzeuger ohne untere Rücklauftemperaturbegrenzung.

4.4.1.2 Beimischschaltung mit Festbeimischung (Variante 2)

Wenn die Verbrauchertemperatur bei Nennleistung deutlich niedriger als die Erzeugertemperatur sein soll, wird zwischen Dreiwegventil und Pumpe ein gedrosselter Bypass zwischen Vor- und Rücklauf angeordnet (siehe Bild 12).

Besondere Hinweise: Der Widerstand in der Festbeimischstrecke muss dem Widerstand des Mischers bei Solldurchfluss entsprechen.



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlusts der durchflussvariablen Strecke

EDA Einstell-/ Drossel-Armatur

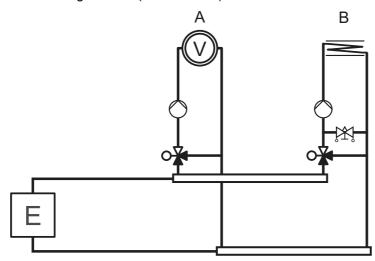
Bild 12: Beimischschaltung mit Festbeimischung (Variante 2)

Typische Anwendung: Fußbodenheizung

Seite 17 VDMA 24199 : 2005-05

4.4.1.3 Kombination aus Variante 1 und Variante 2

Einfachnetz mit parallelen Strömungskreisen (siehe Bild 13).

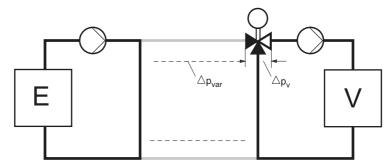


- A Heizgruppe, Beimischschaltung
- B Fußbodenheizung, Beimischschaltung mit Festbeimischung

Bild 13: Kombination aus Variante 1 und Variante 2

4.4.1.4 Beimischschaltung mit Entkopplung (Variante 3)

Der Strömungskreis des Erzeugers ist mit einer Pumpe ausgerüstet, die bis zu einer hydraulischen Entkopplung (oder differenzdruckarmen Verteiler/Sammler) fördert (siehe Bild 14).



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlust der durchflussvariablen Strecke

Bild 14: Beimischschaltung mit Entkopplung (Variante 3)

Anwendung:

Heizungsanlagen mit Versorgung durch Standard- oder Niedertemperatur-Kessel. Sämtliche Wärmeverbraucher in Unterzentralen mit hydraulischer Entkopplung.

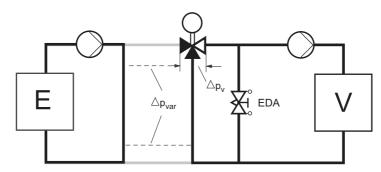
Hinweis:

Bei Auslegung nach der durchflussvariablen Strecke ist die Nennweite des Regelventils bei üblicher Fließgeschwindigkeit größer als die Rohrnennweite. Für das Ventil wird deshalb ein Druckabfall von ca. 3 kPa zugrunde gelegt.

4.4.1.5 Beimischschaltung mit Entkopplung und fester Beimischung (Variante 4)

Der Strömungskreis des Erzeugers ist mit einer Pumpe ausgerüstet, die bis zu einer hydraulischen Entkopplung (oder differenzdruckarmen Verteiler/Sammler) fördert (siehe Bild 15).

Wenn die Verbrauchertemperatur bei Nennleistung deutlich niedriger als die Erzeugertemperatur sein soll, wird zwischen Dreiwegventil und Pumpe ein gedrosselter Bypass zwischen Vor- und Rücklauf angeordnet.



E Erzeuger V Verbraucher

 Δp_{v} Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlust der durchflussvariablen Strecke

EDA Einstell-/ Drossel-Armatur

Bild 15: Beimischschaltung mit Entkopplung und fester Beimischung (Variante 4)

Anwendung:

Heizungsanlagen mit Versorgung durch Standard- oder Niedertemperatur-Kessel. Sämtliche Wärmeverbraucher in Unterzentralen mit hydraulischer Entkopplung.

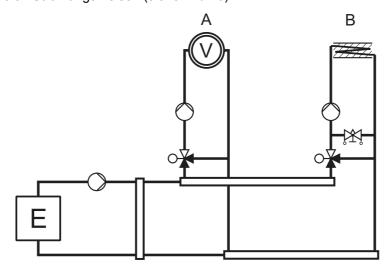
Hinweise:

Bei Auslegung nach der durchflussvariablen Strecke ist die Nennweite des Regelventils bei üblicher Fließgeschwindigkeit größer als die Rohrnennweite. Für das Ventil wird deshalb ein Druckabfall von ca. 3 kPa zugrunde gelegt.

Der Widerstand in der Festbeimischstrecke muss dem Widerstand des Mischers bei Solldurchfluss entsprechen.

4.4.1.6 Kombination aus Variante 3 und Variante 4

Einfachnetz mit parallelen Strömungskreisen (siehe Bild 16).



A Heizgruppe, Beimischschaltung

B Fußbodenheizung, Beimischschaltung mit Festbeimischung

Bild 16: Kombination aus Variante 3 und Variante 4

4.4.2 Differenzdruckbehafteter Anschluss

Beim differenzdruckbehafteten Anschluss werden den Verbraucher-Strömungskreisen eine treibende Druckdifferenz (Pumpe im Erzeuger-Strömungskreis) zur Verfügung gestellt.

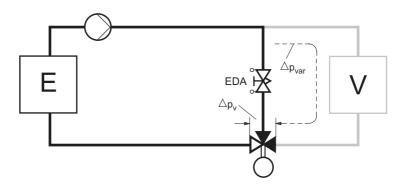
Es können sämtliche Anschlussarten mit Ausnahme der Beimischschaltung verwendet werden.

Wenn das Vorlaufwasser im Teillastbereich nicht in den Rücklauf strömen darf, muss die Drosselschaltung oder die Einspritzschaltung mit Durchgangsventil gewählt werden.

VDMA 24199: 2005-05

4.4.2.1 Anschlüsse mit 3-Wege-Regelventilen am differenzdruck-behafteten Anschluss

4.4.2.1.1 Umlenkschaltung mit differenzdruckbehaftetem Anschluss



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

 Δp_{var} Druckverlust der durchflussvariablen Strecke

EDA Einstell-/ Drossel-Armatur

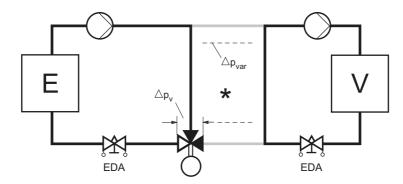
Bild 17: Umlenkschaltung

Anwendung:

Luftkühler (kondensierend) mit Versorgung durch Kältemaschinen, die einen konstanten Durchfluss erfordern.

Luftnacherhitzer mit Versorgung durch eine Zubringerpumpe.

4.4.2.1.2 Einspritzschaltung mit differenzdruckbehaftetem Anschluss



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlust der durchflussvariablen Strecke

EDA Einstell-/ Drossel-Armatur

Bild 18: Einspritzschaltung mit differenzdruckbehaftetem Anschluss

Anwendung:

Außenluftbeaufschlagte Lufterhitzer mit Versorgung durch eine Zubringerpumpe.

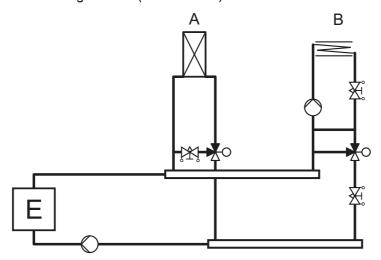
Luftkühler (im Teillastbereich nicht kondensierend) mit Versorgung durch Kältemaschinen, die einen konstanten Durchfluss erfordern.

Hinweise: Der Abstand zwischen beiden Bypassleitungen (siehe * in Bild 18) muss mindestens 10 x Rohrdurchmesser, mindestens aber 0,5 m betragen.

Für die Dimensionierung des Regelventils sollte ein Druckabfall von mindestens 3 kPa vorgesehen werden.

4.4.2.1.3 Kombination aus Umlenk- und Einspritzschaltung

Einfachnetz mit parallelen Strömungskreisen (siehe Bild 19).



- A Luftkühler mit Umlenkschaltung
- B Kühldecke mit Einspritzschaltung

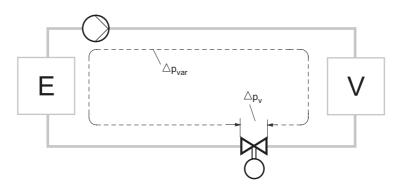
Bild 19: Kombination aus Umlenk- und Einspritzschaltung

Hinweis:

Werden Einspritzschaltungen gemeinsam mit Umlenkschaltungen eingesetzt ist für die Dimensionierung des Einspritzventils die Anschlussdruckdifferenz zwischen Vor- und Rücklauf am Ventil zugrunde zu legen.

4.4.2.2 Anschlüsse mit 2-Wege-Regelventilen am differenzdruckbehafteten Anschluss

4.4.2.2.1 Drosselschaltung



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlusts der durchflussvariablen Strecke

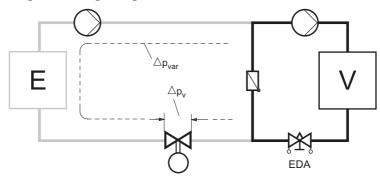
Bild 20: Drosselschaltung mit regelbarer Pumpe

Anwendung:

Verbraucher, deren Leistung mit der Veränderung des Durchflusses eingestellt wird z.B. Trinkwassererwärmer (TWE).

Seite 21 VDMA 24199 : 2005-05

4.4.2.2.2 Einspritzschaltung mit 2-Wege-Regelventile



E Erzeuger V Verbraucher

Δp_v Druckverlust des Regelventils

Δp_{var} Druckverlusts der durchflussvariablen Strecke

EDA Einstell-/ Drossel-Armatur

Bild 21: Einspritzschaltung mit 2-Wege-Regelventil mit regelbarer Pumpe

Anwendung:

Verbraucher, die mit variabler Temperatur versorgt werden müssen, z.B. Heizungsanlagen und außenluftbeaufschlagte Lufterhitzer.

Versorgung durch Fernheizung oder Brennwertkessel mit der Forderung nach tiefen Rücklauftemperaturen.

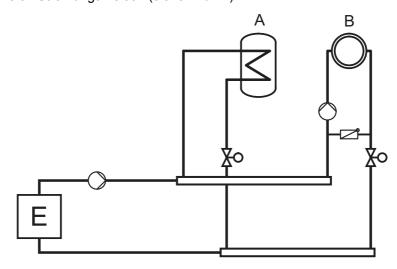
Hinweise:

Falls bei geöffnetem Regelventil keine Kurzschlussströmung von Primärvorlauf zu Primärrücklauf erfolgen darf, wird der Einbau eines Rückflussverhinderers in der Bypassleitung empfohlen.

Über eine Differenzdruck-Erfassung am Schlechtpunkt sollte die Primärpumpe geregelt werden.

4.4.2.2.3 Kombination aus Drosselschaltung und Einspritzschaltung

Einfachnetz mit parallelen Strömungskreisen (siehe Bild 22).



A TWE mit Drosselschaltung

B Heizgruppe mit Einspritzschaltung

Bild 22: Kombination aus Drosselschaltung und Einspritzschaltung

4.4.3 Matrix zur Auswahl und Dimensionierung der Anschlussarten (Hydraulische Grundschaltungen) für die verschiedenen Verbraucher

Für die Dimensionierung ist der Druckabfall der Regelarmatur zu definieren:

Der Druckabfall Δp_v der geöffneten Regelarmatur muss bei Nenn-Durchfluss mindestens so groß sein wie der Druckabfall der durchflussvariablen Strecke Δp_{var} .

Bei der durchflussvariablen Strecke ist der Durchfluss je nach Ventilstellung unterschiedlich.

4.4.3.1 Differenzdruckloser Anschluss

| Daten für die Auslegung einer Beimischschaltung: | ısch J: | krücklauf sek 40°C t ^{Vorlauf} sek ∆p Regelventil > 3 kPa (für beide) | Beimischschaltung: Q = m * c * ∆T m = 20 /1 163 * 20 = 0 86 m³/h | kv _{theor.} = m/170=860/170 = 5,06 | Auswalli Regelveriui . N _{vs} -4,0 △p Regelvertii = | (m²/kv²)*100 in kPa = (0,86²/4²) * 100 = 4,62 kPa | Beimischschaltung mit Festbeimischung: $m = 20 /40 *1.163 = 1,72 m^3/h$ | Auswahl Regelventil: k_{vs} =10,0 Δp Regelventil = (1,72²/10²) * 100 = 2,95 kPa |
|---|---|--|--|---|--|---|---|--|
| 4.4.3.1.2 Beimischschaltung mit Festbeimischung (Variante2) | EDA1 K EDA2 | | Fußbodenheizungen, Niedertemperatursystemen mit hohen Primär-Vorlauftemperaturen | Primär: Variabel Sekundär: Konstant | eien Verteilern ist die Autorität des ist 1. Gute Regelfähigkeit | Nur bedingt einsetzbar bei gleitender VL-Temperatur primärseitig | rteilern muss vor dem Regelventil n Differenzdruck abzubauen. ı Primärrücklauf wird die | Mischventil u. Einstell-/Drosselarmatur (EDA1) im Bypass voll öffnen. Mit Hilfe des EDA2 die Sekundärwassermenge einstellen. Die Wassermenge (Vsekundär - Vprimär) im Bypass (EDA1) einstellen. |
| 4.4.3.1.1 Beimischschaltung (Variante1) | N EDA | | Heizkörpersysteme Luftheizregister | Primär: Variabel Sekundär: Konstant | Beim Einsatz auf druckarmen oder -freien Verteilern ist die Autorität des Regelventils (bei Auslegung 3 kPa) fast 1. Gute Regelfähigkeit | Temperatur primär und sekundär muss annähernd gleich sein. | Beim Einsatz auf druckbehafteten Verteilern muss vor dem Regelventil ein Bypass eingebaut werden, um den Differenzdruck abzubauen. Über eine Einstell-/Drosselarmatur im Primärrücklauf wird die Sekundärwassermenge eingestellt. | Bei voll geöffnetem Mischventil wird die Kreiswassermenge durch die Einstell-/Drosselarmatur nach Berech- nung eingestellt und ggf. gemessen. Die Pumpe wird auf die erforderliche Kennlinie eingestellt. |
| Differenzdruckloser Anschluss | (Drucklose Verteiler mit und ohne Zubringerpumpe) | | Einsatz der Schaltung | Wassermengen- Verteilung | Vorteil der Schaltung | System- Vorraussetzung | | Hydraulische Einregulierung |

4.4.3.2 Differenzdruckbehafteter Anschluss

| Differenzdruck- behafteter Anschluss | 4.4.3.2.1 Umlenkschaltung | 4.4.3.2.2 Einspritzschaltung mit 3-Wege-Regelventil |
|---|--|---|
| Druckbenanete Verteiler mit und ohne Zubringer- Pumpe) | EDA | EDA |
| | EDA 🔭 | EDA 🎇 |
| Einsatz der Schaltung | Luftheizregister, Kühlregister, Kühldecken, Zonenregelung | Heizkörpersysteme, Fußboden- heizung, Luft-und Vorheizregister, Niedertemperaturheizung |
| Wassermengen- Verteilung | Primär: Konstant Sekundär: Variabel Temperatur beim Verbraucher variabel | Primär: Konstant Sekundär: Konstant Temperatur beim Verbraucher variabel |
| Vorteil der Schaltung | Primär konstanter Durchfluss, keine Drehzahlregelung der Pumpe notwendig. Autorität des Regelventils nur von der Last abhängig. | Keine Totzeit beim Verbraucher. Autorität fast 1, da kaum Widerstand in der variablen Strecke. Unterschiedliche Primär- und Sekundärtemperaturen möglich. |
| System- Vorraussetzung | Die Durchflüsse für den Bypass und für den Verbraucherkreis müssen korrekt eingestellt werden, um eine optimale Regelfunktion zu erhalten. Der Widerstand im Bypass muss gleich dem des Verbrauchers sein. | Zur Dimensionierung des Regelventils muss der anstehende DiffDruck bekannt sein (min. 3kPa). Nicht einsetzbar bei Anlagen mit Forderung nach niedriger RL-Temperatur, da eine permanente RL-Anhebung stattfindet. |
| Hydraulische Einregulierung | Das Regelventil auf Durchgang stellen (A/AB). Den gewünschten Durchfluss über das Regulierventil im VL einstellen. Überprüfung durch Messung: Ist der Durchfluss erreicht, Regelventil auf internen Kreis (B/AB) umstellen. Über das Ventil im Bypass Widerstand des Verbrauchers einstellen. Der entsprechende Durchfluss kann über das Summenventil im VL gemessen werden. | Primär- und Sekundärpumpe in Betrieb nehmen. Tor A/AB am Regelventil schließen. Bypass des Regelventil ist geöffnet. Durch Messung des Durchflusses über das Regulierventil im Sekundär- Kreislauf die Sekundärpumpe auf den gewünschten Betriebspunkt einstellen. Regelventil auf Durchgang stellen (öffnen A/AB) und durch Messung gewünschten Durchfluss des Primärkreise über das Regulierventil einstellen - oder wenn möglich Betriebspunkt der Primär- Pumpe einstellen. |

Differenzdruckbehafteter Anschluss (Fortsetzung)

| 4.4.3.2.4 Mischregelung mit 3-Wege-Strahlpumpe hmax hmax EDA | Heizungs-, Lüftungs- Klima- Anwendungen Brennwerttechnik, Niedertemperaturheizung Fernheizung, Industrie- Anwendungen | variabel | hohe Ventil- Autorität, keine Umwälzpumpe im Verbraucherkreis, geringe Betriebskosten, höhere Verfügbarkeit der Anlagen | Druckverhältnis π und Beimischfaktor u beachten z.B. bei u=0,1 Hmin ~ 2 x hmax | alle Verbraucher öffnen und Durchfluss am Regulierventil bei geöffneter Strahlpumpe einstellen. |
|---|---|--|---|--|---|
| 4.4.3.2.3 Einspritzschaltung mit 2-Wege-Regelventil | Heizkörpersysteme, Luftheizregister, Fußbodenheizung, Brennwerttechnik, Fernheizung | Primär: Variabel Sekundär: Konstant Temperatur beim Verbraucher variabel | Keine RLT-Anhebung. Unterschiedliche Primär- und Sekundärtemperaturen möglich. | Zur Dimensionierung des Regelventils muss der anstehende DiffDruck bekannt sein. Bei Vorheizregistern besteht bei langer Primär-Rohrleitung Einfriergefahr. | Schließen des Regelventils. Einstellen des Sekundär-Durchflusses über die Sekundär- Pumpe. Messung des Sekundär-Durchflusses und Pumpe im Sekundär-Kreislauf auf Betriebs-Punkt einstellen (wenn diese regelbar). Ist die Pumpe nicht regelbar, wird der Durchfluss über das Regulierventil im Sekundär-Kreis gemessen und eingestellt. Danach Regelventil öffnen und den Durchfluss im Primär-Kreis einstellen. (Messung des Durchflusses über Regulierventil im Primär-Kreis) |
| Differenzdruck- behafteter Anschluss (Druckbehaftete Verteiler mit und ohne Zubringer- Pumpe) | Einsatz der Schaltung | Wassermengen- Verteilung | Vorteil der Schaltung | System- Vorraussetzung | Hydraulische Einregulierung |

VDMA 24199 : 2005-05

5 Komponenten

Spezifische technische Daten, Einsatzbereich und Einsatzgrenzen der Komponenten sind den Herstellerunterlagen zu entnehmen (z.B. Medienbeständigkeit, Temperaturbeständigkeit, Druckstufe (PN), Konditionierungsmittel).

Der maximale Schallpegel ist dem Einsatzbereich entsprechend zu beachten.

Bauartspezifische Besonderheiten sind in den nachfolgenden Abschnitten der Komponenten beschrieben.

5.1 Armaturen

Elemente in Strömungskreisen zum Absperren, Drosseln oder Umleiten von Wasserströmen.

Armaturen, die Anlagenteile absperren, sind dicht schließend auszuführen, um Energieverluste zu minimieren.

5.1.1 Absperr-Armaturen

5.1.1.1 Klappe

Absperrarmatur, bei der eine drehbare Scheibe den Medienstrom trennt oder drosselt. Absperrklappen werden als raumsparende, druckverlustarme Armatur eingesetzt. Zur Handbetätigung kommen Hebel und bei großen Nennweiten Getriebe mit Handrädern zum Einsatz; für ferngesteuerte Betätigungen Antriebe mit Fremdenergie.

Bei Klappen mit Hebelantrieb zum Drosseln sollten zur Stellungsfixierung mindestens 6 Zwischenstellungen arretierbar sein.

Der max. zulässige Differenzdruck ist vom Hersteller anzugeben.

5.1.1.2 Schieber

Absperrarmatur, bei der eine Metallplatte (Keil) den Medienstrom trennt.

Man unterscheidet drei Gruppen von Schiebern, wobei die Form des Keils den Namen bestimmt:

- Keil–Flach Schieber
- Keil–Rund Schieber
- Keil–Oval Schieber

In der Haustechnik finden fast ausschließlich Keil-Flach Schieber Verwendung; hierbei handelt es sich um eine metallisch dichtende Armatur.

5.1.1.3 Absperrventil

Bei dieser Armatur wird die Absperrfunktion durch die Bewegung eines Kegels oder Tellers im Abschlussbereich in Strömungsrichtung erreicht. Sie ist bestimmt zum Einsatz in den Stellungen "offen" und "geschlossen". Die Betätigung erfolgt mittels Handrad, Getriebe oder durch Antriebe mit Fremdenergie. Zusätzlich zur Druckstufe sind die max. zulässigen Differenzdrücke für die Betätigung vom Hersteller anzugeben.

Hinweis:

Bei höherem Differenzdruck sind geeignete Maßnahmen zu treffen; z.B. Druckentlastungskegel oder Bypassleitungen. Die Saugwirkung von Umwälzpumpen kann die Funktion der Druckentlastung unwirksam machen. In diesem Fall sind die Pumpen während der Ventilbetätigung außer Betrieb zu setzen. Besonderheiten der Pumpenausführung sind zu berücksichtigen.

5.1.1.4 Hahn (Kugelhahn / Kegelhahn)

Die Absperrfunktion wird durch die Drehbewegung einer durchbohrten Kugel (Kugelhahn) bzw. eines durchbohrten Kegels (Kegelhahn) erreicht. Die Betätigung erfolgt mittels Hebel, Getriebe mit Handrad oder durch Antriebe mit Fremdenergie.

5.1.2 Einstell- / Drossel-Armaturen

5.1.2.1 Rücklaufverschraubung

Lösbare Verbindung zwischen der Rohrleitung und dem Rücklaufanschluss des Verbrauchers mit Zusatzfunktionen wie z.B. Absperrung, Entleerung, Regulierung.

Sie dienen der rationellen Montage bzw. Demontage des Verbrauchers.

5.1.2.2 Strangregulierventil

Dient der Begrenzung des maximalen Durchflusses bei konstantem Differenzdruck im Strömungskreis durch Einstellung des hydraulischen Widerstandes. Die Einstellung muss reproduzierbar, fixierbar und über eine Anzeigevorrichtung erkennbar sein.

Es muss eine Einrichtung zur Messung des Durchflusses vorhanden sein (z.B. Messstutzen).

5.1.3 Regel-Armaturen

Sie bilden zusammen mit dem Stellantrieb (Weggeber) das Stellglied in einem Regelkreis. Der Regler wirkt auf das Stellglied, das entweder durch Veränderung des Durchflusses die Regelgröße oder durch Mischung zweier Ströme unterschiedlicher Temperatur die Leistung der Verbraucher beeinflusst.

Das Zusammenwirken von Regel-Armatur-Kennlinie und Anlagen-Kennlinie ergibt die Regelkennlinie des Strömungskreises (siehe Bild 23).

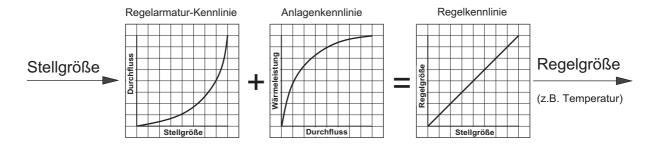


Bild 23: Zusammenwirken von Regelarmatur- und Anlagenkennlinie

5.1.3.1 Dreiwege-Mischer

Die Mischung der Wasserströme erfolgt durch die Drehbewegung des Drehschiebers. Dreiwege-Mischer sind in hydraulischen Schaltungen zur Mischung (üblicherweise) oder zur Verteilung von Wasserströmen einsetzbar.

Die spezielle Geometrie des Drehschiebers ermöglicht bei der Betriebsweise als Mischer eine lineare Temperaturkennlinie über den Stellbereich (siehe Bild 24).

Der maximal zulässige Differenzdruck ist von der Betriebsweise (Misch- oder Verteilbetrieb) abhängig.

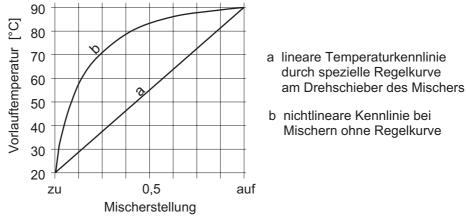


Bild 24: Temperaturkennlinie eines Mischers

5.1.3.2 Vierwege-Mischer

Dieser ist im Mischbetrieb einzusetzen, wobei die spezielle Geometrie des Drehschiebers im gemischten Hauptstrom (Heizungsvorlauf) eine lineare Temperaturkennlinie über den Stellbereich ermöglicht.

Der Vierwege-Mischer ist für mehrere Funktionen einsetzbar (z.B. Anhebung der Kesselrücklauf-Temperatur, Trennung zwischen Heizkreis und Kesselkreis).

5.1.3.3 2-Wege-Regelventil (Durchgangsregelventil)

Durch Drosselung des Durchflusses bewirkt das 2-Wege-Regelventil die Beeinflussung der Regelgröße. Seine Kennlinie kann linear oder gleichprozentig sein.

Wird das Regelventil auch zur Absperrung des Durchflusses verwendet, gibt es je nach Anforderung weich oder metallisch dichtende Ausführungen. Bei metallisch dichtenden Ausführungen ist der Leckdurchfluss vom Hersteller anzugeben.

5.1.3.4 3-Wege-Regelventil

Ein 3-Wege-Regelventil kann als Mischventil oder als Verteilventil ausgeführt sein. Der maximal zulässige Differenzdruck ist abhängig von der Betriebsweise im Mischbetrieb oder Verteilbetrieb und der Konstruktion. Dreiwegeventile sind vorzugsweise im Mischbetrieb einzusetzen. Beide Wege können lineare oder gleichprozentige Kennlinien aufweisen oder eine Kombination aus beiden. Unterschiedliche Leckdurchflüsse der beiden Wege sind entsprechend der Anwendung zu berücksichtigen.

5.1.3.5 Geregelte Strahlpumpe (Dreiwege-Injektorventil)

Das Prinzip der Strahlpumpe beruht auf der Bernoullischen Gleichung.

Durch eine Querschnittsverkleinerung (z.B. Treibdüse) wird eine Geschwindigkeitserhöhung erzielt. Die Saugwirkung ist darauf zurückzuführen, dass der statische Druck in der strömenden Flüssigkeit kleiner ist als der Druck der angrenzenden ruhenden Flüssigkeit.

Der zugeführte Treibstrom m_1 fließt über den mit Hilfe einer Spindel variierbaren Düsenquerschnitt der Strahlpumpe (siehe Bild 25). Durch die höhere Geschwindigkeit bildet sich hinter der Treibdüse ein Minderdruck (dieser ist kleiner als der Rücklaufdruck p_3), der das Ansaugen eines Teiles der Rücklaufflüssigkeit bewirkt. Treib- und angesaugte Flüssigkeit entspannen sich im Diffusor der Strahlpumpe und fließen in die Abnehmeranlage.

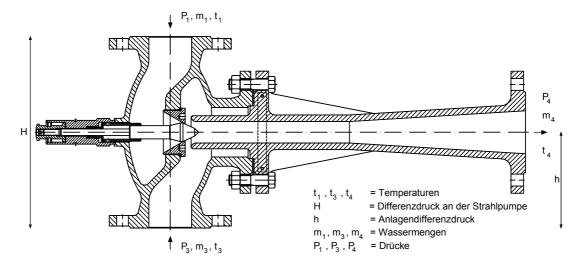


Bild 25: Geregelte Strahlpumpe

Um den für den Einsatz der Strahlpumpe notwendigen minimalen Differenzdruck H zu bestimmen, ist anhand von Temperaturangaben der Beimischfaktor u in der Anlage zu bestimmen.

$$u = \frac{t_{v1} - t_{v}}{t_{v} - t_{R}}$$

 t_{v1} Temperatur vor der Strahlpumpe t_{v} Temperatur nach der Strahlpumpe

t_R Rücklauftemperatur

Aufgrund dieses Faktors $u_{(T)}$ und dem maximalen Anlagendifferenzdruck h_{max} bei Nennmenge lässt sich der minimale Differenzdruck H_{min} bestimmen (siehe Bild 26).

Hierbei gilt ein Druckverhältnis:

$$\pi = \frac{H}{h}$$

H Differenzdruck an der Strahlpumpe

h Anlagendifferenzdruck

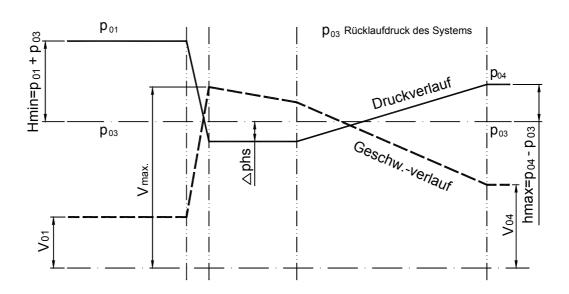


Bild 26: Druck-/ Geschwindigkeitsverlauf in der Strahlpumpe

Eine Anlage mit geregelter Strahlpumpe ist im Vergleich zu einer Elektropumpen- Anlage einfacher im Aufbau und senkt die Betriebskosten.

5.1.3.6 Thermostatventile / Rücklauftemperaturbegrenzer

Thermostatventile werden zur Regelung der Raumtemperatur durch Veränderung des Heiz- oder Kühlmittelstromes eingesetzt. Der Antrieb erfolgt ohne Hilfsenergie (Thermostat-Kopf) oder mit Hilfsenergie (elektrischer Antrieb).

Heizkörper-Thermostatventile ohne Hilfsenergie müssen den Anforderungen der DIN EN 215 genügen.

Rücklauftemperaturbegrenzer sind Thermostatventile zur Regelung der Rücklauftemperatur. Der Thermostat-Kopf (eingebauter Fühler) erfasst, im Gegensatz zum Thermostatventil, durch thermischen Kontakt zu dem Ventilgehäuse die Temperatur des durchfließenden Mediums.

VDMA 24199 : 2005-05

5.1.3.6.1 Auslegungs-Regeldifferenz (Proportionalbereich)

Zur Erzielung energiesparender Regelvorgänge ist die Auslegungs-Regeldifferenz zwischen 0,5 und 2 K zu wählen. Leistungen und Lasten sind korrekt zu bestimmen. Eine Leistungsüberdimensionierung verringert die Regeldifferenz.

5.1.3.6.2 Ventilautorität a_v bei Nenndurchfluss

Eine Ventilautorität von \geq 0,3 ist bei Nenndurchfluss zu erreichen. Bei Berechnung der Ventilautorität a_V ist die Autorität im Regelquerschnitt des Ventils maßgeblich. Diese ist aus den Angaben des Herstellers zu berechnen:

$$a_V = (\Delta p_1 - \Delta p_2) / (\Delta p_1 + \Delta p_{var})$$
 (siehe Bild 27)

 Δp_1 Druckverlust des Ventils beim Auslegungsdurchfluss und der gewählten Regeldifferenz

Δp₂ Druckverlust des Ventils beim Auslegungsdurchfluss und der maximalen Regeldifferenz

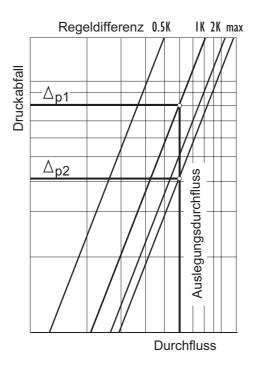


Bild 27: Ventilautorität bei Thermostatventilen

Hinweise:

Für Δp_{var} ist bei kleineren Anlagen (Wohngebäuden) der Pumpenförderdruck einzusetzen.

Bei größeren Anlagen muss festgestellt werden, bei welchen Teilnetzen konstanter Differenzdruck vorausgesetzt werden kann. Gegebenenfalls sind Differenzdruckregler zur Konstanthaltung des Differenzdruckes einzusetzen.

5.1.3.6.3 Dichtigkeit / Leckverluste

Thermostatventile sind weichdichtend, d.h. sie schließen leckagefrei, wenn die herstellerspezifischen Grenzwerte beachtet werden.

5.1.3.6.4 Maximaler Differenzdruck

Der maximal anstehende Differenzdruck eines Thermostatventils darf den vom Hersteller angegebenen maximalen Schließdruck nicht überschreiten. Es ist zu beachten, dass aufgrund einer ausreichenden Regelgüte und zulässiger Schallemissionswerte in der Regel geringere maximale Differenzdrücke erforderlich sind.

5.1.3.6.5 Schallemission von Heizkörper-Thermostatventilen

Für die maximale Schallemissionen im Raum ist die DIN 4109 maßgeblich.

Die Schallemission wird vom Heizkörper-Thermostatventil als auch von anderen Komponenten, dem Verbrauchertyp, dem Betriebszustand und dem Dämpfungsverhalten des Raumes etc. beeinflusst. Um die Schallemission niedrig zu halten, ist der Differenzdruck des Heizkörper-Thermostatventil zu begrenzen. Unter üblichen Bedingungen muss der Differenzdruck in allen Betriebszuständen (auch bei geschlossenen Ventilen) unter 200 mbar, vorzugsweise unter 100 mbar, sichergestellt werden.

5.1.3.6.6 Raumlufttemperatur-Erfassung

Durch Einbauort und Einbaulage des Fühlers muss gewährleistet sein, dass die Raumlufttemperatur richtig erfasst wird. Die Herstellerangaben sind zu beachten.

5.1.3.7 Differenzdruckregler

Diese werden in Durchfluss-variablen Anlagen zur Einhaltung eines erforderlichen Differenzdrucks eingesetzt. Dadurch wird eine bedarfsgerechte Ventilautorität, eine geringe Schallemission und eine definierte Verteilung von Durchflüssen erzielt.

Differenzdruckregler, die bei steigendem Differenzdruck öffnen, werden zum Pumpenschutz bei geringen Abnahmemengen eingesetzt.

Differenzdruckregler werden bei den in diesem Einheitsblatt beschriebenen Anlagen vornehmlich als Proportionalregler ohne Hilfsenergie ausgeführt.

Hinweis:

Die Funktion des Differenzdruckreglers ist im Allgemeinen beim Einsatz im Vor- oder Rücklauf gewährleistet. Bei Heiznetzen ist der Einsatz im Rücklauf zu bevorzugen, da aufgrund niedriger Medientemperaturen die Gefahr der Kavitation geringer ist.

5.1.3.8 Durchflussregler

Zur Erzielung einer definierten Verteilung zur Einhaltung der erforderlichen Durchflüsse werden Durchflussregler in durchfluss-konstanten und durchflussvariablen Anlagen eingesetzt. Der Durchfluss wird nach dem Wirkdruckprinzip (mit Messblende) geregelt/begrenzt.

Sie werden bei den in diesem Einheitsblatt beschriebenen Anlagen vornehmlich als Proportionalregler ohne Hilfsenergie ausgeführt.

Hinweis:

Die Funktion des Durchflussreglers ist im Allgemeinen beim Einsatz im Vor- oder Rücklauf gewährleistet. Der Einsatz im Rücklauf ist zu bevorzugen, da aufgrund niedriger Drücke und Temperaturen die Gefahr der Kavitation geringer ist.

5.1.3.9 Druckminderer (Sicherheitsabsperrventil - SAV)

Sie regeln den Druck nach dem Ventil und werden zur Absenkung / Begrenzung des Anlagendruckes eingesetzt. Dies ist erforderlich, wenn der maximal zulässige Druck des Anlagenteiles kleiner als der maximale Netzdruck sein muss. Der Schutz der nachgeschalteten Anlagenteile wird bei Einsatz des Druckminderers im Vorlauf bewirkt. Ein erhöhter Schutz der Anlagenteile wird mit einer Kombination aus Druckminderern und Überströmventilen und/oder Sicherheitsventilen (SV) sowie mit dem Einsatz von eigensicheren Armaturen erreicht.

In direkten Fernwärmeanlagen nach DIN 4747 sind die Druckminderer als bauteilgeprüfte Sicherheitsabsperrventile (SAV) auszuführen.

Dabei sind Kombinationen mit Sicherheitsüberströmventilen (SÜV) und/oder Sicherheitsventilen (SV) vorgeschrieben.

Druckminderer werden bei den in diesem Einheitsblatt beschriebenen Anlagen vornehmlich als Proportionalregler ohne Hilfsenergie ausgeführt.

Hinweis:

Die typische max. Auslastung beträgt 70 % des kvs-Wertes.

VDMA 24199 : 2005-05

5.1.3.10 Überströmventil (Sicherheitsüberströmventil - SÜV)

Sie regeln den Druck vor dem Ventil und werden meistens in Verbindung mit Druckminderern/Sicherheitsabsperrventilen (SAV) zur Absicherung des Druckes in einem Anlagenteil eingesetzt. Dies ist erforderlich, wenn der maximal zulässige Druck des Anlagenteiles kleiner als der maximale Netzdruck sein muss.

In direkten Fernwärmeanlagen nach DIN 4747 sind Überströmventile als bauteilgeprüfte Sicherheitsüberströmventile (SÜV) auszuführen.

Überströmventile werden bei den in diesem Einheitsblatt beschriebenen Anlagen vornehmlich als Proportionalregler ohne Hilfsenergie ausgeführt.

Hinweise:

Überströmventile sollten zum Schutz ungeregelter Pumpen nur dann eingesetzt werden, wenn der Ruhedruck in der Anlage konstant ist. Bei variablen Ruhedrücken der Anlage (z.B. aufgrund von zulässigen Fülldruckspannen) sind Differenzdruckregler erforderlich.

Bei drehzahlgeregelten Pumpen ist eine Absicherung im Allgemeinen nicht erforderlich.

5.1.3.11 Kombinationsarmatur

Bei Kombinationsarmaturen werden mehrere Regelfunktionen in einer Armatur zusammengefasst. Folgende Reglerkombinationen sind u.a. möglich:

- Differenzdruck- und Durchflussregler
- Temperatur-, Differenzdruck und Durchflussregler

5.1.4 Stellantrieb mit Hilfsenergie

Dieser betätigt die Regelarmatur (Ventil; Mischer, Drosselklappe). Zwischen Stellantrieb und Armatur besteht entweder eine formschlüssige oder eine kraftschlüssige Verbindung. Je nach Konstruktion der Armatur kommen Dreh- oder Hub-/ Schubantriebe zum Einsatz.

Es wird in elektromotorische, elektrothermische, elektrohydraulische, elektromagnetische, elektropneumatische und pneumatische Stellantriebe unterschieden.

Es werden Stellantriebe mit 2-, 3-Punkt-Stellsignal, stetigem Stellsignal (z.B. DC°0...10°V) oder kommunikationsfähig eingesetzt.

Bei der Auswahl von Stellantrieb und Armatur ist gemäß Herstellerangaben auf Hub, Stellkraft, Medium- und Umgebungstemperaturen zu achten.

Funktionserweiterungen wie Hilfsschalter, Potentiometer, Hubbegrenzer, Spindel-/Stößelheizung und Hubumkehr sind zu berücksichtigen.

Die Stellantriebe können mit oder ohne Notstellfunktion nach DIN 32730 ausgestattet sein.

5.1.5 Sonstige Armaturen

5.1.5.1 Schmutzfänger/Filter

Zum Herausfiltern von Partikeln aus dem Medium werden Schmutzfänger oder Filter eingesetzt. Die Einbaulage ist so zu wählen, dass sich die Partikel im Schmutzfänger/Filter sammeln. Der Einbauort soll in Strömungsrichtung vor Regelarmaturen gewählt werden.

Hinweis:

Nach Inbetriebnahme der Anlage und vor dem Durchführen des hydraulischen Abgleichs sind die Schmutzfänger/Filter zu reinigen. Bei größeren Anlagen ist der hydraulische Widerstand des Schmutzfängers/Filters zu protokollieren und in das Wartungskonzept zu integrieren.

5.1.5.2 Entlüfter, Entgaser, Luftabscheider

Entlüfter, Entgaser, Luftabscheider haben die Aufgabe Luft aus Strömungskreisen zu entfernen. Jedes System ist wasserdicht, aber nicht gasdicht. Unkontrollierter Lufteintritt in Heizungs- und Kühlanlagen ist eine Folge von Unterdruckzuständen und führt zu Funktionsstörungen, Korrosionsprozessen und damit zu Schäden an Anlagenteilen. (Umwälzung des Mediums ist stark behindert, Verteilung ist gestört evtl. sogar unterbrochen, Geräuschbelästigung, Kavitation).

Zum Entlüften gibt es verschiedene technische Möglichkeiten wie z.B. Schnellentlüfter, Luftsammelgefäße oder Entlüftungs-Pumpen (siehe Bild 28 und Bild 29).

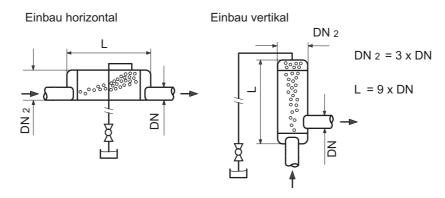


Bild 28: Luftabscheider

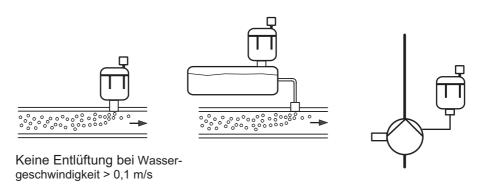


Bild 29: Schnellentlüfter

5.1.5.3 Schlammfang

Er wird eingesetzt, um Systemkomponenten vor Schäden von Verschmutzung / Verschlammung zu schützen und Erosionsschäden zu vermeiden. Der Schlammfang besteht aus einem Entschlammungsbehälter (siehe Bild 30). Dieser hat üblicherweise einen 3 bis 10mal so großen Durchmesser wie die Ein - und Austrittsstutzen. Dadurch wird die Geschwindigkeit des durchströmenden Wassers entsprechend verringert. Durch die Beruhigung setzen sich Schlamm und andere Schmutzpartikel unten im Behälter ab, die über einen Abschlammstutzen abgelassen werden können.

Hinweise:

Schlammfänger werden in die Rücklaufleitung zum Wärmeerzeuger eingesetzt. Sie sollten immer vorgesehen werden, wenn in älteren Anlagen größere Umbaumaßnahmen durchgeführt werden, z.B. wenn neue Wärmeerzeuger eingesetzt werden.

Der Schlammfang ist regelmäßig zu warten. Die Herstellerhinweise sind zu beachten.

Der Schlammfang ersetzt nicht den Schmutzfilter (siehe Abschnitt 5.1.5.1) vor empfindlichen Mess- und Regelgeräten.

VDMA 24199 : 2005-05

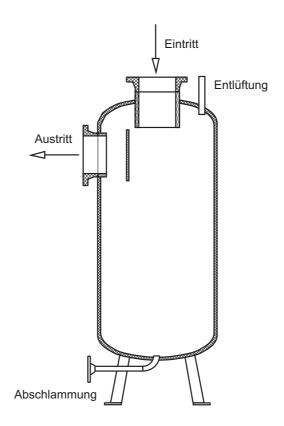


Bild 30: Schlammfang

5.1.5.4 Rückflussverhinderer

Diese Armaturen können als Ventil oder Klappe ausgeführt sein. Sie öffnen bei Durchfluss in einer festgelegten Richtung und schließen bei entgegengesetzter Strömung selbsttätig. Spezielle Ausführungen dienen als Schwerkraftumlaufsperren.

5.1.5.5 Sicherheitsventil (SV)

Sicherheitsventile öffnen selbsttätig bei einem festgelegten Druck, der gleich oder kleiner als der zulässige Betriebsdruck des schwächsten Teils in der Anlage sein muss. Wird dieser Druck unterschritten, so schließen sie wieder selbsttätig. Sicherheitsventile und deren Einbau müssen den DIN-Normen (z.B. DIN EN 12828, DIN EN 12953 Teil 8, DIN EN ISO 4126-1:2004) und sollten den TRD - Richtlinien entsprechen.

Hinweis:

Sie sind an der höchsten Stelle des Wärmeerzeugers (zusätzliche Bauhöhe beachten!) in unmittelbarer Nähe der Vorlaufleitung anzuordnen und dürfen nicht absperrbar sein.

5.1.5.6 Wärmezähler

Das Prinzip der Wärmezähler beruht auf der Messung von Durchfluss, Vor- und Rücklauftemperatur. Das Verarbeiten der Messgrößen erfolgt in einem internen Rechenwerk.

Die Fehlergrenzen der Wärmezähler werden gemäß PTB 92 festgelegt. Wärmezähler unterliegen der gesetzlichen Eichpflicht.

Hinweise:

Wärmezähler sind im allgemeinen kommunikationsfähig.

Bei der Dimensionierung des Wärmezählers ist der Nominal-Durchfluss Q_N zu beachten.

5.1.6 Druckmessstellen (Messung hydraulischer Werte)

Diese werden zur Ermittlung des Drucks oder Differenzdrucks eingesetzt.

Der Einsatz dient zusätzlich der Diagnose bei Störungen innerhalb der Hydraulik (z.B. Förderhöhe der Pumpe, Zustand von Wärmeübertrager, Verschmutzungsgrad von Schmutzfängern).

Hinweise:

Die Anordnung der Messstellen ist so zu wählen, dass Störstellen (alle relevanten Komponenten wie Bögen, T-Stücke, Armaturen, Pumpen) keinen Einfluss auf das Strömungsprofil und die Messung haben. Dies wird durch ausreichende Ein- und Auslaufstrecken erreicht.

Sind Messstellen in Armaturen (z.B. Strangregulierventile) integriert, so sind die Einbauhinweise der Hersteller zu beachten.

5.2 Umwälzpumpen

Diese stellen den Differenzdruck zur Verfügung, den der entsprechende Strömungskreis (Rohrnetz mit allen Einbauten) benötigt.

Bei Umwälzpumpen handelt es sich üblicherweise um Kreiselpumpen. Man unterscheidet Nass- und Trockenläuferbauart.

Nassläufer sind die übliche Bauart von Heizungsumwälzpumpen. Sie kennzeichnen sich durch einen mit Wasser gefüllten Rotorraum, ohne Wellendurchführung (Motor mit Laufrad als Einheit), mit hydrodynamischen Gleitlagern (geräuscharm) sowie einer statischen Dichtung zwischen Motor und Gehäuse. Die max. Medientemperatur beträgt ca. 140°C. Sie sind bis ca. 2 kW elektrische Leistung lieferbar.

Trockenläuferpumpen werden üblicherweise dann eingesetzt, wenn die Betriebsbedingungen den Einsatz von Nassläuferpumpen nicht mehr zulassen. Dazu zählen Anwendungen im Kaltwasserbetrieb (höhere Viskosität, ggf. mit Additiven), Heißwasserbetrieb (>140°C), hohen Drücken und großen Durchflüssen. Sie kennzeichnen sich durch einen angeflanschten luftgekühlten Motor und einer Wellendurchführung mit einer Gleitringdichtung (dynamische Dichtung / Verschleißteil).

Hinweise:

In Heizkreisen von Zentralheizungen mit mehr als 25 kW Nennwärmeleistung sind selbsttätig geregelte Pumpen einzubauen (entspr. ENEV, § 12, Abs. 3).

Die Umwälzpumpe muss so angeordnet sein, dass am höchsten Punkt des Netzes Unterdruck vermieden wird.

Pumpen können im Vor- oder Rücklauf installiert werden.

5.2.1 Förderhöhe H

Man unterscheidet zwischen der Förderhöhe der Anlage und der Förderhöhe der Pumpe. Für die Auswahl der Pumpe ist die Förderhöhe der Anlage (H $_{Anlage}$) in Abhängigkeit vom Förderstrom zu bestimmen. Sie setzt sich aus der Summe des statischen Drucks (H $_{stat}$), dem geodätischen Höhenunterschied (H $_{geo}$), der dynamischen Förderhöhe (H $_{dyn}$) und den Verlusten in der Anlage (H $_{v}$) zusammen.

Formel für die Förderhöhe der Anlage (H Anlage [m]):

$$H_{Anlage} = H_{stat} + H_{geo} + H_{dyn} + H_{v} = \frac{p_a - p_e}{\rho \times g} + H_{geo} + \frac{c_a^2 - c_e^2}{2 \times g} + H_{v}$$

Statischer Druck:

$$H_{stat} = \frac{p_a - p_e}{\rho \times g} \quad \text{(bei Anlagen mit geschlossenen Behältern)}$$

p_a Druck am Austritt der Anlage in N/m² [Pa] (1bar = 10⁵Pa)

p_e Druck am Eintritt der Anlage in N/m² [Pa] (1bar = 10⁵Pa)

ρ Dichte der Förderflüssigkeit in kg/m³

g örtliche Fallbeschleunigung 9,81 in m/s² Hinweis: ($\rho \times g \approx 10^4 \text{ Pa/m}$)

Geodätischer Höhenunterschied: H_{aeo}

Dynamische Förderhöhe (vernachlässigbar bei geschlossenen Systemen):

$$H_{dyn} = \frac{c_a^2 - c_e^2}{2g}$$

c_a Strömungsgeschwindigkeit am Austritt der Anlage in m/s

c_e Strömungsgeschwindigkeit am Eintritt der Anlage in m/s

g Fallbeschleunigung 9,81 in m/s²

Verluste in der Anlage / Verlusthöhe: H_v

Bei Umwälzsystemen (z.B. Heizungsanlagen) ist nur der Anteil H_{ν} für die Förderhöhe ausschlaggebend. Deshalb gilt folgende vereinfachte Formel :

$$H_{v}[m] \times 10^{4} [Pa/m] = \Delta p_{v}[Pa]$$

Rohrreibungsverlust (Gesamtanlage):

$$\Delta p_v[Pa] = \sum (R \times I + Z)$$

R Rohrreibungsverlust in Pa/m

I Rohrlänge in m

Z Einzelwiderstände der Komponenten in Pa

Bei Anlagen mit offenen Behältern die zusätzlich einen geodätischen Höhenunterschied haben (z.B. Kühlturmspeisung) gilt folgende vereinfachte Formel:

$$H_{Anlage} = H_V + H_{QEO}$$

5.2.2 Förderstrom Q

Der Förderstrom Q ist der von der Pumpe durch ihren Austrittsquerschnitt (Druckstutzen) geförderte Durchfluss. Die gebräuchlichsten Einheiten sind m³/h oder l/s. Der erforderliche Förderstrom wird ermittelt über den Bedarf aller Verbraucher (Heizungs- oder Klimaanlagen), die an das Rohrleitungssystem angeschlossen sind.

Der Förderstrom Q [m³/h] kann über folgende Formel ermittelt werden:

$$Q = \frac{Q_h \times 3600}{\rho \times c_p \times \Delta \vartheta}$$

Q_h Heizwärmebedarf / Kältebedarf in W

ρ Dichte in kg/m³

c_p spezifische Wärmekapazität bei konst. Druck in J/kg K

 $\Delta 9$ Temperaturdifferenz in K

Hinweis:

Das Formelzeichen Q besitzt eine Doppelfunktion/-belegung (Wärmemenge Q_h oder Förderstrom Q der Pumpe). Es wird aber beibehalten, da es in der Literatur der Pumpenhersteller üblicherweise H/Q und nicht H/V-Diagramme gibt.

5.2.3 Pumpenkennlinie H_P(Q)

Die Pumpenkennlinie $H_P(Q)$ wird in einem H-Q -Diagramm (siehe Bild 31) für unterschiedliche Drehzahlstufen oder Laufraddurchmesser angegeben.

Bei $Q = 0 \text{ m}^3/\text{h}$ kann die Nullförderhöhe und bei H = 0 m (nur theoretisch bis H = 0 verlängerbar) kann der maximale Förderstrom Q_{max} abgelesen werden.

5.2.3.1 Wirkungsgradbestpunkt der Pumpe

Der Wirkungsgradbestpunkt der Pumpe gibt den Arbeitspunkt an, in dem die Pumpe mit dem höchsten Wirkungsgrad arbeitet. Er liegt meist im mittleren Drittel der Pumpenkennlinie (siehe Bild 31).

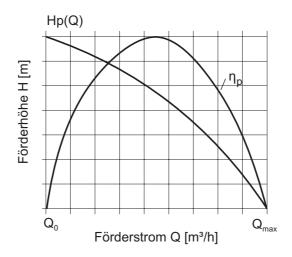


Bild 31: Wirkungsgradbestpunkt der Pumpe

Der Pumpen-Wirkungsgrad ist definiert:

$$\eta_p = \frac{Q \times H \times \rho \times g}{P_2}$$

| η _p | Pumpenwirkungsgrad [-] |
|----------------|---|
| Q | Förderstrom in m ³ /s |
| Н | Förderhöhe in m |
| ρ | Dichte des Fördermediums in kg/m ³ |
| g | Fallbeschleunigung 9,81 in m/s ² |
| P۶ | Leistung des Motors (Wellenleistung) in W |

5.2.4 Rohrnetzkennlinie H_R (Q)

Abhängigkeit des Druckverlustes in der Anlage bzw. dem jeweiligen Anlagenabschnitt vom Förderstrom (siehe Bild 32).

$$H_R(Q) = C \times Q^2$$

- Q Förderstrom in m³/s
- C anlagenabhängige Konstante

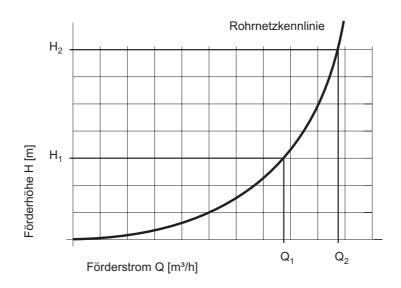


Bild 32: Rohrnetzkennlinie

Hinweis:

Zum Beispiel führt eine Verdoppelung des Förderstroms zu einer Vervierfachung des Druckverlustes.

$$\frac{H_1}{H_2} = \left(\frac{Q_1}{Q_2}\right)^2$$

5.2.5 Betriebspunkt

Liegt stets im Schnittpunkt der Pumpenkennlinie mit der jeweiligen Rohrnetzkennlinie d.h. in diesem Punkt herrscht ein Gleichgewicht zwischen dem Leistungsangebot der Pumpe und dem Leistungsverbrauch des Rohrnetzes (siehe Bild 33).

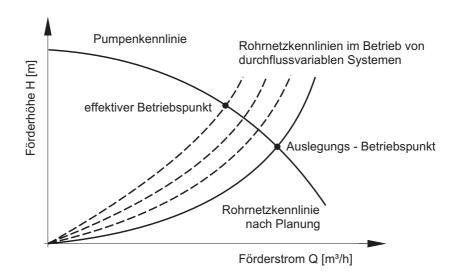


Bild 33: Pumpenkennlinie

Hinweis:

Betriebspunkte, die sich in durchflussvariablen Systemen (z. B. 2-Rohr-Anlagen) einstellen, liegen auf der Pumpenkennlinie meistens links vom Auslegungs-Betriebspunkt, da im Heizungsbetrieb die Pumpe nur an ca. 6% der Heiztage den rechnerisch ermittelten maximalen Betriebspunkt erreicht. Dies bedeutet an ca. 94% der Heiztage befindet sich der Betriebspunkt im Teillastbereich.

5.2.6 Mindestförderstrom

Ein Betrieb ohne Mindestförderstrom (z.B. Betrieb gegen eine geschlossene Armatur) kann zu Überhitzung innerhalb des Pumpenraumes und somit zur Schädigung der Wellendichtung führen. Leistungsstarke Pumpen (> ca. 1000 W) benötigen für ein störungsfreies Betriebsverhalten einen Mindestförderstrom von Qmin > 10% Qnenn.

Hinweis:

Es sollte z.B. ein geregelter/ungeregelter Bypass oder ein Druck- / Strömungswächter eingesetzt werden.

5.2.7 Mindestzulaufdruck / NPSH-Wert

Zur Vermeidung von Kavitation ist der Mindestzulaufdruck der Pumpe am Zulaufstutzen nicht zu unterschreiten. Dieser ist typen-, drehzahl-, förderstrom- und temperaturabhängig. Zur Einhaltung des Mindestzulaufdrucks ist auf eine ausreichende Druckhaltung der Anlage und eine geeignete Anbindung der Druckhalteeinrichtung (z.B. Ausdehnungsgefäß) zu achten.

Hinweis:

Bei einem Pumpenaufstellort von über 300 m üNN ist ein Zuschlag von ca. 0,1 m je 100 m Höhenunterschied zu addieren.

Bei Nassläuferpumpen werden die Werte der erforderlichen Zulaufhöhe H_Z für die üblichen Temperaturbereiche und unter Berücksichtigung der erforderlichen Sicherheitszuschläge vom Hersteller in Tabellen angegeben. Diese Werte können direkt und ohne weitere Rechenvorgänge zur Bestimmung der Mindest-Zulaufdrucks verwendet werden.

Für Trockenläuferpumpen ist eine Berechnung erforderlich (siehe unten). Vom Hersteller wird anstelle des erforderlichen Mindestzulaufdrucks der NPSH-Wert (Net Positive Suction Head) oder die Haltedruckhöhe HH der Pumpe in Form einer Kennlinie angegeben. Der NPSH-Wert bezeichnet den Druckhöhenabfall innerhalb der Pumpe bis hin zum Punkt niedrigsten Druckes in Abhängigkeit vom Durchfluss.

Um zu gewährleisten, dass in der Pumpe keine Kavitation auftritt, muss man vor der Pumpe ein Zulaufhöhe H_Z [m] sicherstellen, die um den NPSH - Wert und einem Sicherheitsfaktor von mindestens 0,5 m oberhalb der Dampfdruckhöhe H_D des Fördermediums liegt.

$$H_z = H_D + NPSH_P + 0.5$$

$$H_z = \frac{p_{z,\ddot{u}} + p_B}{g} + \frac{c_s^2}{2g}$$

Die Dampfdruckhöhe wird wie folgt berechnet:

$$H_{D} = \frac{p_{D} \times 100}{g} \qquad c_{s} = \frac{Q}{A}$$

p_{Z,Ü} Zulaufüberdruck (manometrisch) in bar
 p_B barometrischer Luftdruck (absolut) in bar
 p_D Dampfdruck (absolut) in bar

ρ Dichte des Fördermediums in kg/m³
 g 9,81 Erdbeschleunigung in m/s²

cs Strömungsgeschwindigkeit im Saugstutzen in m/s

Q Förderstrom in m³/s

A Rohrleitungsquerschnitt (innen) in m²

Der am Zulaufstutzen der Pumpe mittels Manometer abzulesende Überdruck pz. [bar] muss größer sein als:

$$P_{z,\ddot{u}} > \frac{NPSH_{P} + 0.5}{10} + P_{D} - P_{B} - \frac{\rho}{2 \times 10^{5}} \times c_{s}^{2}$$

5.2.8 Mindestdrehzahl

Um einen störungsfreien Betrieb sicherzustellen, ist die vom Hersteller angegebene Mindestdrehzahl einer Pumpe bei einer Drehzahlverstellung zu beachten.

5.2.9 Regelung der Pumpe

Durch eine Verstellung der Drehzahl n lässt sich die Kennlinie einer Umwälzpumpe ändern. Dabei verhält sich der Förderstrom Q proportional zur Drehzahl n, die Förderhöhe H proportional zum Quadrat der Drehzahl n und die Motorwellenleistung P proportional zur 3. Potenz der Drehzahl n (siehe unten). Aufgrund dieser Abhängigkeiten lässt sich mit einer geeigneten Regelung bereits bei geringer Drehzahlreduzierung Antriebsenergie und somit Betriebskosten einsparen (siehe 5.2.10 Auslegungshinweise).

Förderstrom Q: $\frac{Q_1}{Q_2} = \frac{n_1}{n_2}$

Förderhöhe H: $\frac{H_1}{H_2} = \left(\frac{n_1}{n_2}\right)^2$

Motorwellenleistung P: $\frac{P_1}{P_2} = \left(\frac{n_1}{n_2}\right)^3$

5.2.9.1 Regelung/Betrieb mit konstantem Differenzdruck an der Pumpe Δp = const

Für Netze mit geringem Widerstand in den Transportleitungen (z.B. ehemalige Schwerkraftanlagen) und variablem Förderstrom empfiehlt sich eine Regelung auf konstanten Differenzdruck Δp = const. Hierbei wird die Förderhöhe über dem variablen Förderstrom auf einen konstanten Wert gehalten (siehe Bild 34).

5.2.9.2 Regelung/Betrieb mit variablem Differenzdruck an der Pumpe $\Delta p = var$

Ist der Widerstand in den Transportleitungen ähnlich hoch wie an den Thermostatventilen, empfiehlt sich eine Regelung mit variablem Differenzdruck an der Pumpe Δp = var. Der erforderliche Betriebsdruck nimmt mit dem Förderstrom ab (siehe Bild 34).

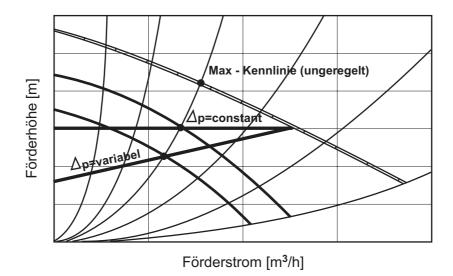


Bild 34: Vergleich der Betriebsarten

5.2.10 Auslegungshinweise für Pumpen

Vielfach kann zu dem errechneten Betriebspunkt auf der Rohrnetzkennlinie keine passende Pumpenkennlinie zum Schnittpunkt gebracht werden. Liegt im Heizungsbetrieb der vorgegebene Betriebspunkt zwischen zwei zu wählenden Pumpenkennlinien, ist immer die untere Pumpenkennlinie zu wählen.

In dem folgenden Beispiel (siehe Bild 35) ergibt eine Verringerung der Förderhöhe um ca. 20% eine Förderstromreduzierung um ca. 10% sowie aufgrund der Heizkörperkennlinie etwa 2% weniger Heizleistung. Demgegenüber steht eine Leistungsersparnis von ca. 36% bei der Motorwellenleistung der Pumpe.

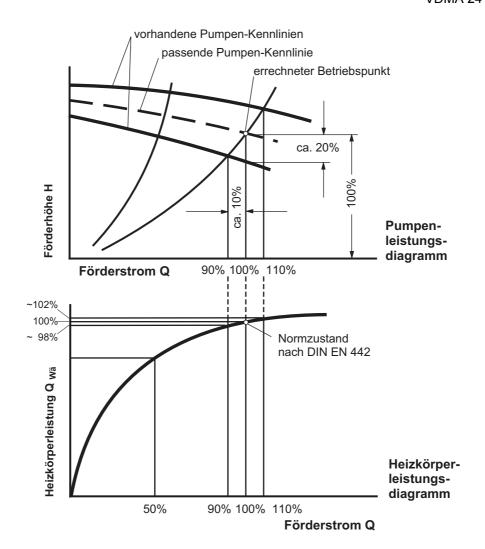
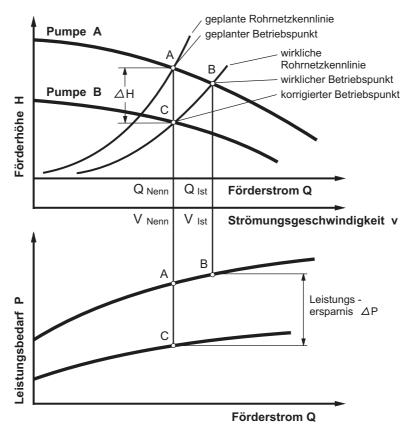


Bild 35: Verknüpfung des Pumpenleistungsdiagramm mit dem Heizkörperleistungsdiagramm

Hinweis:

Durch genaue Berechnung (keine pauschale Überschlagsrechnung) des Rohrsystems lässt sich der Betriebspunkt exakt bestimmen. Gegebenenfalls kann eine Pumpe mit einer niedrigeren Kennlinie gewählt werden. Hierdurch ergibt sich eine Leistungsersparnis ΔP (siehe Bild 36).



 Δ H = Sicherheitszuschlag bei der Rohrnetzberechnung

Bild 36: Leistungsersparnis ΔP

Durch den Einsatz einer Pumpe mit einer niedrigeren Kennlinie reduziert sich auch der Förderstrom und somit die Strömungsgeschwindigkeit proportional. Damit werden Fließgeräusche und die Gefahr von Kavitationsgeräuschen reduziert.

5.3 Druckhaltung

Durch Temperaturänderungen ändert sich das Volumen und damit der Druck des Wärmeträgers in Heizungs- und Kühlanlagen. Daher müssen diese Anlagen über Sicherheitseinrichtungen gegen Überdruck und Aufnahmegefäße für das Ausdehnungswasser verfügen.

Anforderungen an Ausdehnungsgefäße in Trinkwassererwärmungsanlagen werden in Abschnitt 5.9 beschrieben.

5.3.1 Offenes Ausdehnungsgefäß

Dieses hat ein Überlaufrohr zur freien Atmosphäre. Es muss daher an der höchsten Stelle der Anlage installiert und nicht absperrbar mit den Wärmeerzeugern verbunden werden (siehe Bild 15). Durch die Verbindung zur Atmosphäre nimmt das Heizungswasser Sauerstoff auf. Dieser kann an den Bauteilen erhebliche Korrosionsschäden auslösen. Zum Frostschutz müssen diese Gefäße beheizt werden, was zu erheblichen Energieverlusten führt.

Seite 43 VDMA 24199 : 2005-05

- 1 Wärmeerzeuger
- 2 Absperrarmatur
- 3 Vorlauf
- 4 Sicherheitsvorlaufleitung (SVL)
- 5 Rücklauf
- 6 Sicherheitsrücklaufleitung (SRL)
- 8 Drosseleinrichtung
- 9 Offenes Ausdehnungsgefäß (OAG)
- 10 Überlauf zum Heizraum
- 11 Verbindung zur Atmosphäre

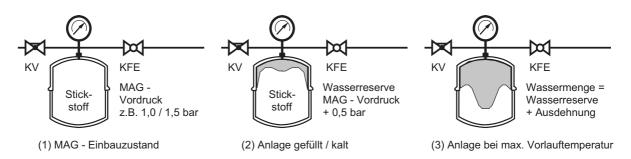
Bild 37: System mit offenem Ausdehnungsgefäß (OAG)

5.3.2 Geschlossenes Ausdehnungsgefäß

In einem geschlossenem Ausdehnungsgefäß (Druckbehälter) ist ein Gas, üblicherweise Stickstoff, enthalten. Durch die temperaturbedingte Änderung des Wasservolumens komprimiert oder entspannt sich das Gas wodurch der notwendige Anlagendruck sichergestellt wird und Druckschwankungen weitestgehend vermieden werden.

Hinweis:

Für Anlagen bis 1000 kW werden vorzugsweise Ausdehnungsgefäße verwendet, deren Gaspolster durch eine Gummi-Membran vom Heizungswasser getrennt wird. Sie sind als Membran-Druckausdehnungsgefäß (MAG) bekannt.



KV Kappenventil / MAG– Armatur KFE Kessel– Füll- und Entleerungshahn

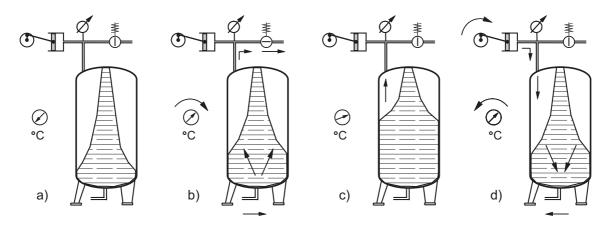
Bild 38: Geschlossenes Ausdehnungsgefäß

5.3.3 Druckhaltesysteme

Es wird unterschieden in Kompressor- und Pumpen-Druckhaltesysteme. In Anlagen mit großem Wasserinhalt und dort wo die Druckdifferenz zwischen statischem und höchsten Betriebsdruck gering gehalten werden soll, sind Druckhaltesysteme zweckmäßig.

5.3.3.1 Kompressor-Druckhaltesystem

Der Druck im Ausdehnungsgefäß wird durch einen Kompressor erzeugt und vom System in den zulässigen Grenzen von z.B. +/- 0,2 bar gehalten. Bevorzugte Einsatzgebiete sind Heizungsanlagen von etwa 1 MW bis 20 MW und Betriebsdrücken bis 5 bar.

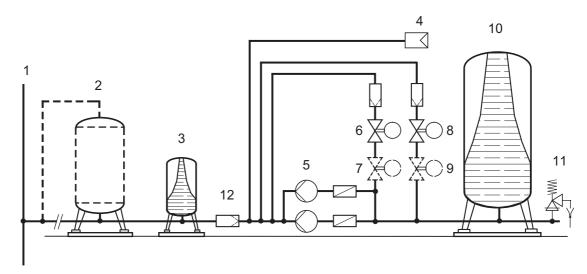


- a) Anlage in kaltem Zustand
- b) Aufheizung der Anlage, Ausdehnungswasser fließt in das Gefäß
- c) Anlage aufgeheizt
- d) Abkühlung der Anlage, Ausdehnungsgefäß gibt Wasser an die Anlage ab

Bild 39: Betriebsphasen eines Kompressor-Druckhaltesystems (schematisch)

5.3.3.2 Pumpen-Druckhaltesystem

Der Druck in der Anlage wird durch Pumpen (Druckhaltepumpen) erzeugt. Veränderungen der Betriebsparameter, z.B. Anlagendruck, sind nur begrenzt möglich, da die korrekte Pumpenfunktion den Betrieb innerhalb der Pumpenkennlinien voraussetzt. Auf die Entgasung des Ausdehnungswassers ist größten Wert zu legen. Pumpen-Druckhaltesysteme sind in Anlagen aller Größen und Drücke einsetzbar. Sie sind deutlich leiser als Kompressor-Druckhaltesysteme.



- 1 Anlagenrücklauf
- 2 Zwischengefäß (Option)
- 3 Druckgefäß
- 4 Steuerung
- 5 Druckhaltepumpen 1 + 2 mit saugseitigen Rückschlagklappen
- 6 Überströmventil 1

- 7 Steuerbares Absperrventil zu 6 (Option)
- 8 Überströmventil 2
- 9 Steuerbares Absperrventil zu 8 (Option)
- 10 Ausdehnungsgefäß
- 11 Sicherheitsventil (Überfüllsicherung)
- 12 Filter

Bild 40: Pumpen-Druckhaltesystem

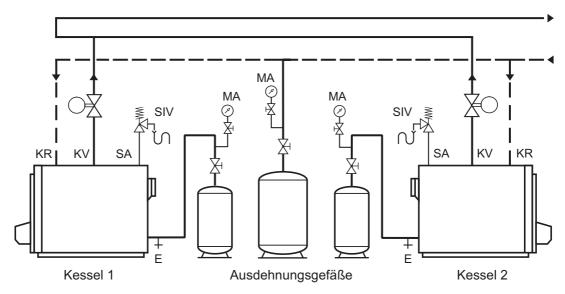
VDMA 24199 : 2005-05

5.3.3.3 Planungshinweise für Druckhaltesysteme

Jede Wärmeerzeugungs- oder Kälteanlage muss mit mindestens einem Ausdehnungsgefäß verbunden sein.

In Heizungsanlagen mit automatischen Druckhaltesystemen (insbesondere bei pumpengesteuerten Systemen) und / oder mit Entgasungssystemen (mit dem Prinzip der Druckabsenkung zur Entgasung) ist für jeden Heizkessel ein Membran-Ausdehnungsgefäß (MAG) zur Einzelabsicherung vorzusehen. Das Membran-Ausdehnungsgefäß muss das Ausdehnungsvolumen des Heizungswasser im Heizkessel aufnehmen können, jedoch eine Mindestgröße von 35 Litern haben. Durch dieses Membran-Ausdehnungsgefäß werden die Häufigkeit und Heftigkeit der Druckschwankungen reduziert, die Laufzeit der Druckhaltepumpe verbessert und damit die Betriebssicherheit und Nutzungsdauer der Anlagenteile erhöht. Bei Nichtbeachtung können Schäden am Heizkessel oder und anderen Anlagenkomponenten auftreten.

Bei Mehrkesselanlagen muss jeder Kessel mit einem eigenen Ausdehnungsgefäß ausgestattet sein (siehe Bild 41). Dieses sollte mindestens das Ausdehnungsvolumen des jeweiligen Kessels aufnehmen. Durch das eigene Ausdehnungsgefäß entfällt die gemeinsame Ausdehnungsleitung zwischen den Kesseln. Es werden Fehlzirkulationen über diese Leitung vermieden, die bei automatischen Folgeschaltungen auftreten können. Das Ausdehnungsvolumen der restlichen Anlagenteile ist durch ein geeignetes Ausdehnungsgefäß aufzunehmen.

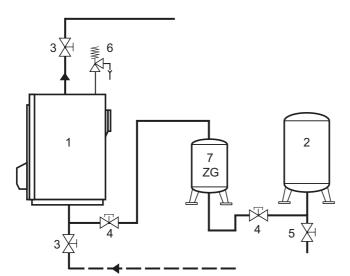


E Entleerung
KR Kesselrücklauf
KV Kesselvorlauf
MA Manometer
SIV Sicherheitsventil
SA Sicherheitsanschluss

Bild 41: Anordnung von Ausdehnungsgefäßen in Mehrkesselanlagen

Der Wasserinhalt der Anlage sollte nicht abgeschätzt, sondern immer genau ermittelt werden. Die Größe der Ausdehnungsgefäße richtet sich nach dem Wasserinhalt und deren maximal möglichen Temperaturerhöhung. Die Ausdehnungsgefäße dürfen nicht zu klein gewählt werden, da es sonst beim Aufheizen zu Überdruck in der Anlage kommt und das Sicherheitsventil abbläst. Beim Abkühlen fehlt dieses Wasser und es entsteht Unterdruck in der Anlage.

Bei Heizungsanlagen mit möglichen Rücklauftemperaturen über 70°C sind die Ausdehnungsgefäße an den Rücklauf oder direkt an den Erzeuger anzuschließen (siehe Bild 42). Die maximale Betriebstemperatur der Ausdehnungsgefäße ist zu beachten und ggf. ein Vorschaltgerät zur Temperaturbegrenzung vorzusehen.



- 1 Wärmeerzeuger
- 2 Ausdehnungsgefäß
- 3 Absperrarmaturen Vor- und Rücklauf
- 4 Absperreinrichtung gegen unbeabsichtigtes Schließen gesichert (z.B. Kappenventil mit Draht und Plombe)
- 5 Entleerungshahn
- 6 Kesselsicherheitsventil
- 7 Zwischengefäß als Abkühlbehälter bei Anlagenrücklauftemperatur > 70°C

Bild 42: Anordnung eines Zwischengefäßes bei möglichen Rücklauftemperaturen über 70°C

Die Umwälzpumpe sollte im Heizkreis hinter dem Anschluss des Druckhaltesystems angeschlossen werden, so dass das MAG auf der Pumpen-Zulaufseite angeordnet ist (siehe Bild 43). Der durch die Pumpe aufgebaute Differenzdruck bewirkt damit eine weitere Erhöhung des Systemdrucks. Ein ungewollter Lufteintritt wird dadurch vermieden. Druckhaltung und Entlüftung von Heizungsanlagen bilden grundsätzlich eine untrennbare Einheit für die Zuverlässigkeit der Heizungsanlage.

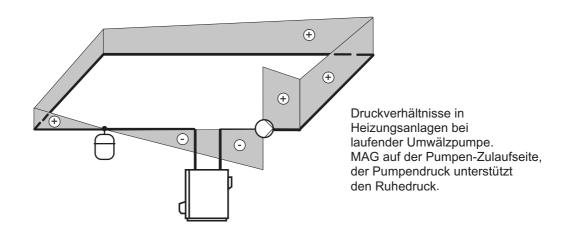


Bild 43: Druckverhältnisse in Heizungsanlagen

In Kälteanlagen ist die Bestimmung des Ausdehnungsvolumens nicht von der Betriebstemperatur (z.B. 6/12 C) sondern von der max. möglichen Umgebungstemperatur abhängig, die die Kühlflüssigkeit bei Ausfall des Kühlaggregates annehmen kann. In Deutschland werden im allgemeinen 30-35°C zugrunde gelegt.

Für Kälteanlagen ist besonders der veränderliche Ausdehnungsfaktor bei Zusatz von Frostschutzmitteln zu berücksichtigen.

5.4 Schnittstellen

5.4.1 Verteiler / Sammler

Verteiler fassen die Vorläufe und Sammler die Rückläufe der einzelnen Strömungskreise zusammen (siehe Abschnitt 4). Man unterscheidet zwischen differenzdrucklosen (differenzdruckarmen) und differenzdruckbehafteten Verteilern/Sammlern.

VDMA 24199 : 2005-05

5.4.1.1 Differenzdruckloser (differenzdruckarmer) Verteiler/Sammler

Der Differenzdruck zwischen Verteiler und Sammler ist so gering, dass er die nachgeschalteten Strömungskreise nicht in ihrer Funktion beeinträchtigt.

Planungshinweise:

Die maximale Geschwindigkeit für die Dimensionierung beträgt 0,2 m/s bei 1,2 bis 1,4–fachem Gesamt-Durchfluss aller aufgeschalteten Netze (Strömungskreise).

Die Pumpen sind dem Strömungskreis zugeordnet und müssen den Widerstand des Stellorgans (Mischer) mit überwinden. Die einzusetzenden hydraulischen Schaltungen sind:

- Beimischschaltung
- doppelte Beimischschaltung

5.4.1.2 Differenzdruckbehafteter Verteiler/Sammler

Der Differenzdruck zwischen Verteiler und Sammler ist so groß, dass er die Strömungskreise funktionsgerecht versorgt.

Die max. Geschwindigkeit für die Dimensionierung ist 0,4 m/s.

Die Höhe des Differenzdrucks (Primärkreis) zwischen Verteiler/Sammler wird bestimmt von der hydrauischen Schaltung im nachgeschalteten Netz (Sekundärkreis).

Der erzeugte Differenzdruck des Primärkreises ist Kriterium für die Auslegung des Stellglieds.

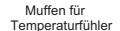
Bei einer Einspritzschaltung mit 2- Wege-Regelventil oder 3- Wege-Regelventil ist eine Sekundärpumpe erforderlich.

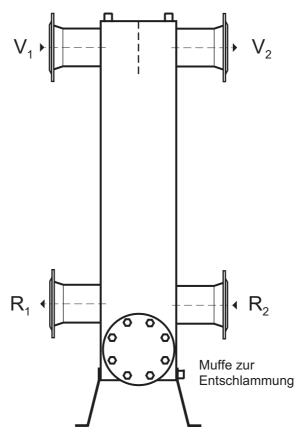
Bei einer Drossel-, Umlenk- oder Strahlpumpenschaltung ist keine Sekundärpumpe notwendig.

5.4.2 Hydraulische Weiche (hydraulischer Entkoppler)

Die hydraulische Weiche ist die hydraulische Trennung zwischen Erzeuger und einem oder mehreren nachgeschalteten Netzen (siehe Bild 44). Unterschiedliche Differenzdrücke zwischen Erzeugerkreis und Verbraucherkreis werden in der hydraulischen Weiche kompensiert. Es findet keine Beeinflussung des Durchflusses im Erzeugerkreis statt.

Die hydraulische Weiche stellt keine Systemtrennung dar.





V₁ Vorlauf Erzeuger
 V₂ Vorlauf Verbraucher
 R₁ Rücklauf Erzeuger
 R₂ Rücklauf Verbraucher

Bild 44: Hydraulische Weiche

5.5 Rohrleitung

Verbindendes Element zwischen Erzeuger und Verbraucher. Sie dient dem Transport des Energieträgers. Die Auslegung der Rohrleitung richtet sich nach dem Durchfluss, der zulässigen Strömungsgeschwindigkeit und der Beschaffenheit des Energieträgers.

5.6 Verbraucher

Komponenten innerhalb einer Anlage, welche als Wärmeübertrager den Wärmestrom zwischen dem Medium und dem zu heizenden/kühlenden Bereich ermöglichen.

5.7 Speicher

Behälter für Wasser zur Pufferung von Wärme/Kälte-Energie.

Speicher sind erforderlich, um Leistungen für Spitzenlastzustände zu puffern und notwendig, um Mindestlaufzeiten von Wärme- und Kälteerzeugern zu gewährleisten.

Spezielle Ausführungen können als hydraulische Weiche verwendet werden.

Hinweis:

Parameter wie z.B. die Strömungsgeschwindigkeit am Ein- und Austritt des Speichers sind je nach Anwendungsfall zu berücksichtigen.

VDMA 24199 : 2005-05

5.8 Wärmeerzeuger / Wärmeübertrager

Im Wärmeerzeuger oder Wärmeübertrager wird aus einer Wärmequelle die erzeugte Wärme einem geeigneten Wärmeträger zugeführt.

In Heizungsanlagen ist der Heizkessel der meistverwendete Wärmeerzeuger. Weitere Wärmeerzeuger sind Wärmepumpen, Thermische Solaranlagen, Blockheizkraftwerke, Brennstoffzellen etc.

5.8.1 Heizkessel

Die Heizkesselkonstruktion muss die schadstoffarme und energiesparende Verfeuerung des Brennstoffes ermöglichen. Der Wärmeträger muss den Heizkessel einwandfrei durchströmen können.

5.8.1.1 Festbrennstoffkessel

Festbrennstoffkessel sind Heizkessel, die mit Stein- oder Braunkohlen, Torf, Holzkohlen, stückiges Holz, nicht stückiges Holz (Sägemehl, Späne, Schleifstaub, Rinde), Presslinge aus naturbelassenem Holz (Holzpellets), Stroh oder ähnliche pflanzliche Stoffe befeuert werden.

Hinweise:

Sofern Anlagen nur bei Volllast betrieben werden dürfen, ist in der Regel ein ausreichend bemessener Wärmespeicher erforderlich (siehe Bundes-Immissionsschutz-Verordnung – BimSchV).

Die sicherheitstechnische Ausrüstung richtet sich nach der Bauart der Heizungsanlage, wie geschlossene oder offene Anlagen und Art der Wärmeerzeugung (automatische oder Handregelung). Sie muss für Warmwasserheizungsanlagen nach EN 12828 erfolgen. In Heißwasseranlagen (> 110/120 °C) sind die TRD 402, TRD 604 T2 und/oder DIN EN 12953-6 zu beachten.

5.8.1.2 Standardheizkessel

Ein Heizkessel, bei dem die durchschnittliche Betriebstemperatur durch seine Auslegung bestimmt ist.

5.8.1.3 Niedertemperaturheizkessel

Ein Heizkessel, der kontinuierlich mit einer Rücklauftemperatur von 35 - 40 °C betrieben werden kann und in dem es unter bestimmten Umständen zur Kondensation des in den Abgasen enthaltenen Wasserdampfes kommen kann.

5.8.1.4 Brennwertkessel

Ein Heizkessel, der eine Wärmerückgewinnung durch die Kondensation eines Großteils des in den Abgasen enthaltenen Wasserdampfes erzielt.

5.8.2 Planungshinweise für Heizkessel

5.8.2.1 Leistung der Heizkessel

Die Leistung des Heizkessels muss die erforderliche Heizlast des Gebäudes für die Raumheizung und die Lüftung (DIN EN 12831) sowie die Trinkwassererwärmung decken. Dynamische Lastfälle sind dabei zu berücksichtigen.

Moderne öl- und gasbefeuerte Heizkessel erreichen durch mehrstufige oder modulierende Brenner hohe Nutzungsgrade. Durch Aufteilen auf mehrere Kessel kann der Nutzungsgrad nicht nennenswert verbessert werden. Wird die benötigte Wärmeleistung z.B. aus Gründen der erhöhten Betriebssicherheit auf zwei oder mehrere Kessel aufgeteilt, dann sollten diese gleich groß gewählt werden. Ein "Sommerkessel" ausschließlich zur Trinkwassererwärmung lohnt sich für die überwiegenden Zahl der Anlagen nicht.

Der Vergleich der Wirkungsgrade zeigt:

Der Sommerkessel mit einer dem Trinkwasser - Wärmebedarf angepassten Leistung wird mit Volllast betrieben und erreicht einen Wirkungsgrad von 91%.

Im Vergleich dazu wird der große Heizkessel den Wärmebedarf für die Trinkwassererwärmung mit der Teillaststufe und dem aufgrund der niedrigen Abgastemperatur höheren Wirkungsgrad von 94% liefern.

Bei gleichgroßen Kesseln ist die Hydraulik der Anlage einfacher.

5.8.2.2 Hydraulische Betriebsbedingungen für Heizkessel

Um Störungen oder Schäden an der Kesselanlage zu vermeiden, sind die Betriebsbedingungen (Heizwasserstrom, Kesselrücklauftemperatur, Mindest-Kesselwasser-Temperatur, wasserseitige Widerstände) zu beachten. Diese Bedingungen sind im BDH Informationsblatt Nr.2 formuliert und werden vom Hersteller angegeben.

Heizwasserstrom

Der Durchflusses durch den Heizkessel muss zwischen Mindest- und Maximalwert liegen; dadurch wird eine gute Regelbarkeit des Kessels erreicht.

Liegt der Durchfluss oberhalb des Mindestwertes, ist eine gleichmäßige Durchströmung und damit ein gleichmäßiger Abtransport der Wärme von den feuerberührten Kesselwänden gewährleistet.

Um Störungen in der Durchströmung zu verhindern darf der Maximalwert nicht überschritten werden.

Kesselrücklauftemperatur

Die Kesselhersteller geben eine einzuhaltende minimale Kesselrücklauftemperatur vor. Die Mindesttemperatur ist, je nach Kesselkonstruktion, Betriebsweise des Brenners und Brennstoff, verschieden. Ihre Unterschreitung führt zur Kondensatbildung auf der Abgasseite. Das Kondensat kann zu Korrosion im Kessel führen. Die erforderliche Mindestrücklauftemperatur ist durch geeignete Maßnahmen, z.B. einer Rücklauftemperaturanhebung sicherzustellen.

Mindest-Kesselwassertemperatur

Die Mindest-Kesselwassertemperatur dient zur Vermeidung von Korrosionsschäden (siehe Tabelle 5-1).

| | • | | | | |
|------------------------------|-------------------|-----------------------|--|--|--|
| Kesselbauart | Mindest-Rücklauf- | Mindest-Kesselwasser- | | | |
| Resseibauart | Temperatur | Temperatur | | | |
| Standardkessel | 60 °C | 75 °C | | | |
| Niedertemperatur- | 35 - 40 °C | 40 - 60 °C | | | |
| Kessel | 35 - 40 C | 40 - 60 C | | | |
| Brennwertkessel | 5 °C | 30 °C | | | |
| Festbrennstoffkessel | | | | | |
| Kohle | 40 °C | 60 °C | | | |
| Stroh/Holz | 60 °C | 75 °C | | | |
| Standard-Niedertemperatur- | | | | | |
| Kessel mit Abgas- / Wasser- | 35 - 60 °C | 40 - 75 °C | | | |

Tabelle 5-1: Richtwerte für Mindest-Rücklauftemperaturen und Mindest- Kesselwassertemperaturen

Wasserseitiger Widerstand

Wärmeübertrager

Der für die hydraulische Berechnung erforderliche Widerstand des Kessels ist von der Konstruktion abhängig. Die Angaben macht der Hersteller.

5.8.3 Fernwärme-Übergabe

In Fern- / Nahwärmenetzen wird der Wärmeträger in einem vertraglich fest definierten Zustand (Druck, Temperatur, Differenzdruck, Durchfluss) vom Kraftwerk über Hausstationen zum Wärmeverbraucher transportiert.

Die vom Fern-/Nahwärmenetz anstehenden Zustandsgrößen müssen mit regelungstechnischen Einrichtungen an die zulässigen Betriebsparameter der Hausanlage angepasst, abgesichert und zum Zwecke der Energieeinsparung geregelt werden.

Es wird zwischen direkten und indirekten Fern- / Nahwärme-Übergabesystemen unterschieden.

Bei der direkten Fern- / Nahwärmeübergabe fließt das Heizwasser "direkt" durch den Verbraucher.

Bei der indirekten Fern- / Nahwärmeübergabe ist das Heizmedium der Hausanlage durch einen Wärmeübertrager vom Fern- / Nahwärmenetz getrennt.

Hinweise:

Bei der direkten Fern- / Nahwärmeübergabe ist der hohe Wasservorlaufdruck sowie die hohe Wasservorlauftemperatur bei der Auslegung von Reglern zu beachten.

VDMA 24199 : 2005-05

In der Regel ergeben sich bei direkten Wärmeübergabe-Systemen auf Grund der hohen Vorlauf-/ Rücklauftemperatur-Spreizungen geringere Wassermengen in den Sekundärkreisen als bei indirekten Wärmeübergabesystemen

5.8.4 Wärme- / Energierückgewinnung

Zur Nutzung der Wärme aus Abgasen von Heizkesseln werden in der Regel Abgas / Wasser-Wärmeübertrager in die Abgasleitung eingebaut. Die entzogene Wärme wird dem Heizungswasser zugeführt.

Abgas-/ Wasser- Wärmeübertrager (AWWT) Typen sind:

- AWWT für kondensierenden Betrieb
 Die Abgase werden unter den Taupunkt abgekühlt. Die Kondensationswärme wird genutzt.
- AWWT für nicht kondensierenden Betrieb
 Die Abgase werden nicht bis zum Taupunkt abgekühlt. Es findet keine Kondensation statt. Die Mindestrücklauftemperatur ist durch eine entsprechende Hydraulik sicherzustellen.

5.8.5 Solar-Anlagen

Die Strahlung der Sonne wird durch Sonnenkollektoren in Wärme umgewandelt. Diese wird zur Trinkwassererwärmung, Schwimmbadwasser-Erwärmung, gelegentlich auch zur Unterstützung der Raumheizung verwendet.

5.8.6 Blockheizkraftwerke (BHKW)

Diese sind zur Strom- und Wärme-/Kälteversorgung installierte Kraftwerke, meist mit Verbrennungsmotoren oder bei größeren Leistungen auch mit Gasturbinen.

Die Abwärme der Motoren in Kühlwasser und Abgas wird zur Heizung und Kälteerzeugung (z.B. Absorptionskältemaschine) genutzt.

Die zur Kühlung des Motors vorgeschriebene Rücklauftemperatur ist durch eine entsprechende Hydraulik und Betriebsführung sicherzustellen.

5.8.7 Wärmeübertrager

Dient zur Wärmeübertragung von einem wärmeren an ein kälteres Medium (z.B. Wasser, Dampf, Luft). Das wärmeabgebende Medium ist durch eine Scheidewand (Heizfläche) vom wärmeaufnehmenden Medium getrennt.

Der Wärmeübertrager stellt eine Systemtrennung dar.

Hinweis:

Für die hydraulische Einbindung sind u.a. die Massenströme (Voll- und Teillastbetrieb) und der Betriebs- und Differenzdruck zu beachten.

5.8.8 Wärmepumpen

Diese entziehen einer Wärmequelle (tieferes Temperaturniveau) unter Aufwendung von Arbeit in einem Kreisprozess Wärme um sie dann auf einem höheren Temperaturniveau für Heizung- und Trinkwassererwärmung zur Verfügung zu stellen.

Nach der Bauart der Wärmepumpe unterscheidet man zwischen den Wärmequellen Wasser, Luft und Erdreich. Die Bezeichnung erfolgt in der Reihenfolge Wärmequelle / Wärmeträger, z.B. Luft/Wasser - Wärmepumpe.

Hinweise:

Bei der Planung von Wärmepumpen muss auf folgendes geachtet werden:

- möglichst niedrige Vorlauftemperatur
- kleine Temperaturdifferenz zwischen Vor- und Rücklauftemperatur (Spreizung max. 8 – 10 K)
- Mindestumlaufwassermengen (Vermeidung thermischer Schäden)
- Der Heizbetrieb sollte mit gleitendem Wärmepumpenbetrieb erfolgen (ohne Einsatz von Heizungsmischern)

VDMA 24199: 2005-05

Zu beachtende Normen sind: VDI-Richtlinie 4640 Blatt 1-3; DIN 8901.

5.8.9 Brennstoffzelle

In der Brennstoffzelle reagieren auf elektrochemischem Weg z.B. Wasserstoff und Sauerstoff zu Wasser. Dabei entsteht elektrischer Strom und Wärme, die zum Erwärmen von Brauch- und Heizwasser genutzt werden kann.

5.9 Trinkwassererwärmungsanlagen (TWE- Anlagen)

Es wird unterschieden zwischen geschlossenen / offenen Trinkwassererwärmern und zentralen / dezentralen Trinkwassersystemen.

In diesem Einheitsblatt werden nur zentrale, geschlossene Trinkwassererwärmungsanlagen behandelt.

Des weiteren werden Trinkwassererwärmer nach Ihrer Beheizungsart unterschieden.

Das Medium wird direkt oder indirekt beheizt.

Werden größere warme Trinkwassermengen in kurzer Zeit benötigt, sind z.B. Speichersysteme oder leistungsfähige direkte Wärmeübertrager einzusetzen.

Warmwassermengen lassen sich z.B. mit Speicher bevorraten.

Der Wärmeübertrager liegt bei Speicherlade-Systemen außerhalb des Speichers. Warmwasserschichtung ist hierbei durch geeignete Anordnung und Durchströmung der Speicher zu vermeiden.

Hinweise:

Bei der Auswahl des Trinkwassererwärmers ist die DIN 4753 zu berücksichtigen um Korrosion zu vermeiden.

Der Trinkwassererwärmer ist gemäß DIN 1988 – 4 bzw. DIN EN 1717 abzusichern.

Es sind Sicherheitsventile entsprechend dem gespeicherten Warmwasservolumen nach DIN 1988-2 sowie nach TRD 721 einzusetzen.

Bei der Auslegung von Trinkwasser- Warm- Systemen muss zur Trinkwasserhygiene folgendes beachtet werden:

Damit Warmwasserinstallationen nicht verkeimen, sind die entsprechenden DVGW Arbeitsblätter W 551 und W 553 zu beachten. Zentrale TWE mit Zirkulation sind so auszulegen, dass sie das gesamte Trinkwasser (warm) im System zur thermischen Desinfektion auf > 70°C aufheizen können.

Nach den vorgenannten Arbeitsblättern muss der Wasserinhalt durch konstruktive Maßnahmen und durch die Dimensionierung der Leitungen so gering wie möglich gehalten werden. Stagnierendes Wasser und die Erwärmung von kaltem Trinkwasser im Transportsystem durch Umgebungseinflüsse sind zu vermeiden. Durch Zirkulationssysteme oder durch selbstregelnde Begleitheizungen muss sichergestellt werden, dass die Temperatur an keiner Stelle des Versorgungssystems dauerhaft geringer als 55°C ist. Ausgenommen sind Stockwerksleitungen mit einem Wasservolumen kleiner als 3 Liter.

Voraussetzung für den hygienisch einwandfreien Betrieb ist ein thermischer (hydraulischer) Abgleich des Zirkulationssystems. Hierzu sind thermostatisch oder elektronisch geregelte Zirkulationsventile zu verwenden.

Der Einbau von Membranausdehnungsgefäßen - MAG für die TWE (siehe DIN 4807, Teil 5) ist nicht vorgeschrieben. Ihr Einsatz bewirkt aber eine deutliche Energie- und Wassereinsparung. Es dürfen nur MAG's eingesetzt werden die durchströmt sind, damit die Trinkwasserqualität nicht beeinträchtigt wird.

5.9.1 Speicher-System

Geschlossene Trinkwassererwärmer stehen nicht in Kontakt mit dem Atmosphärendruck. Der Druck der Kaltwasserseite steht im gesamten System bis zur Entnahmearmatur an. Bei jeder Aufheizung tritt Wasser aus dem Sicherheitsventil aus. Die geschlossenen Speicher halten ständig warmes Wasser auf der gewünschten Temperatur (bis 90°C) vor. Die Geräte stehen im günstigsten Fall direkt am Ort des Warmwasserverbrauchs, um Wärmeverluste zu minimieren.

Der Speicher besteht aus einem druckfesten Behälter mit internen oder externen Wärmeübertrager.

Vorteile des Speichers sind:

Seite 53 VDMA 24199 : 2005-05

- auch bei kleiner Leistung des Wärmeerzeugers können große Wassermengen abgenommen werden, wenn die Mengen nicht konstant benötigt werden (Aufheizzeit des Speichervolumens muss beachtet werden)
- gute Regeleigenschaften
- Mehrere Speicher mit unterschiedlichen Temperaturen k\u00f6nnen betrieben werden

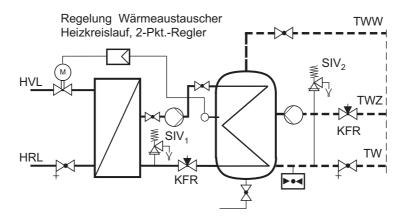
Nachteil:

 Verkeimungsrisiko, da nicht ständig Wasseraustausch stattfindet (wenig Verbrauch, Stagnation) und da Temperaturschichtung möglich ist

5.9.2 Speicher-Ladesysteme

Aus Gründen der Trinkwasserhygiene sollten Speicher- Lade – Systeme eingesetzt werden. Die Systeme verhindern Stagnation im Speicherbereich da sie entgegen der Entnahmerichtung ständig durchströmt werden. Bei entsprechend eingesetzter Regelungstechnik werden somit Temperaturschichtungen und Stagnationsbereiche verhindert.

Das Speicher- Lade- System besteht im wesentlichen aus einem Druckbehälter mit einem Anschluss für Trinkwasser (warm) (TWW), einem Anschluss für Trinkwasser (kalt) (TWK), einem Anschluss für die Trinkwasserzirkulation (TWZ) und einem externen einzeln aufgestellten Behälter mit integriertem Wärmetauscher (Ladesystem) oder einem Plattenwärmetauscher, der vom Trinkwasser durchströmt wird, wobei dieses erwärmt wird. Das Trinkwasser wird mittels einer Speicher- Ladepumpe ständig durch das Ladesystem zirkuliert, wodurch die benötigte Wärmemenge zugeführt wird. Es besteht die Möglichkeit mehrere Speicher zeitgleich zu laden und somit eine große Warmwassermenge bevorraten zu können. Zur Auslegung von Speicher – Lade- Systemen muss die benötigte Warmwassermenge bekannt sein, um Energie zu sparen und um Stagnation innerhalb der Behälter zu vermeiden.



HVL Heizungsvorlauf
HRL Heizungsrücklauf
TWW Trinkwasser (warm)
TW Trinkwasser (kalt)
TWZ Trinkwasser-Zirkulation

SIV₁ Sicherheitsventil Heizungsseitig (z.B. 2,5 bar) SIV₂ Sicherheitsventil Trinkwasserseitig (z.B. 6 bar) KFR Kombiniertes Freistrom-/Rückschlagventil

Bild 45: TWW Speicher-Lade-System

Vorteile:

Bei kleiner Wärmeübertragerleistung können große Mengen Warmwasser bevorratet werden.

Bei großer Wärmeübertragerleistung können bei kleinem Speicherbehälter kurzfristig große Warmwassermengen abgenommen werden.

VDMA 24199: 2005-05

Schichten mit unterschiedlichem Warmwassertemperaturniveau werden aufgrund der gegenläufigen Durchströmung vermieden.

Geringes Risiko bezüglich Verkeimung des Speichers (bessere Trinkwasserhygiene).

Besonders geeignet für Fernwärmeanlagen und Brennwerttechnik wegen der niedrigen Rücklauftemperatur des Heizmediums.

5.9.3 Durchlauf-Trinkwassererwärmer

Durchlauf- Trinkwassererwärmer sind geschlossene Geräte mit druckfestem Innenbehälter für die zentrale Versorgung. Die Auslauftemperatur beim Durchlauferhitzer wird von 3 Parametern beeinflusst:

- dem Durchfluss.
- der Kaltwasser- Zulauftemperatur,
- der Geräte- Heizleistung.

Die TWE findet im Moment der Entnahme statt. Über Wärmeübertrager mit hoher Leistung wird jeweils nur die Menge Warmwasser bereitet, die gerade benötigt wird. Der Bedarf an Warmwasser muss genau auf die Leistung des Wärmeübertrager ausgelegt sein.

Hinweis:

Membranausdehnungsgefäße - MAG für die TWE (siehe DIN 4807, Teil 5).

Der Einbau von MAG's ist nicht vorgeschrieben. Ihr Einsatz bewirkt aber eine deutliche Energie- und Wassereinsparung. Es dürfen nur Typen eingesetzt werden, die durchströmt sind.

Grund:

Lange Stillstandszeiten (Stagnation) können die Trinkwasserqualität in den MAG und seinen Anschlussleitungen durch erhöhte Konzentration sich auflösender Werks- und Betriebsstoffe sowie durch Keimvermehrung so entscheidend beeinträchtigen, dass die an das Trinkwasser gestellten Anforderungen nicht mehr erfüllt sind (DIN 1988, Teil 4). Hierdurch kann die gesamte TWA kontaminiert werden.

6 Auslegung der Hydraulik

6.1 Vorgehensweise bei der Projektierung / Ausführungsplanung

Die nachfolgenden Ablaufdiagramme können als Leitfaden für die Planung der Bereiche:

- Wärme-/Kälteerzeugung
- Wärme-/Kälteverteilung
- Verbraucher
- Trinkwassererwärmung und Verteilung

verwendet werden.

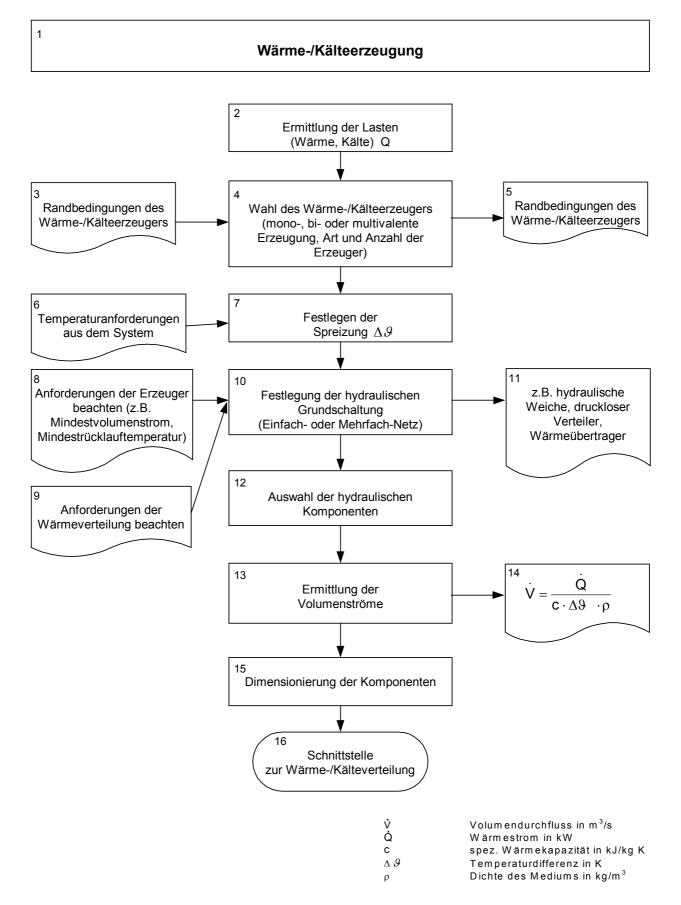


Bild 46: Ablauf-Diagramm Planung Wärme-/ Kälteerzeugung

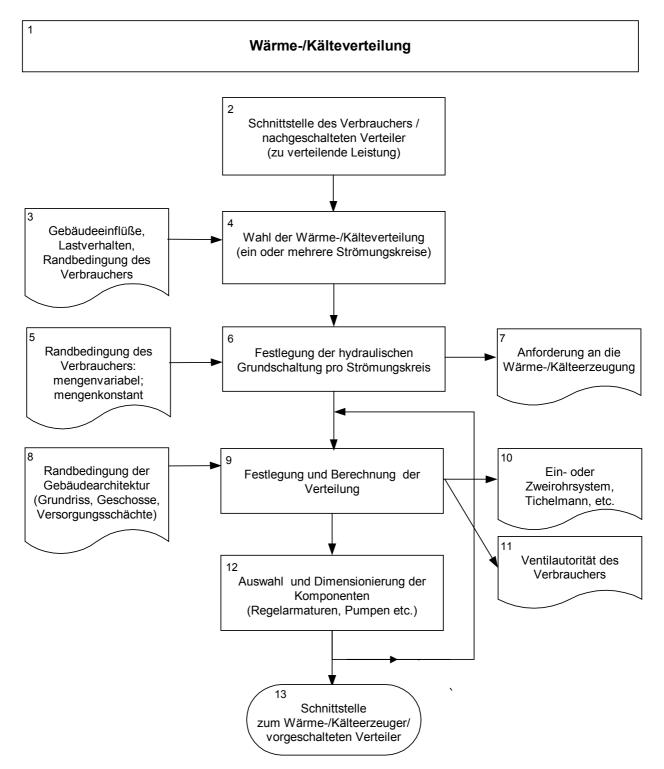


Bild 47: Ablauf-Diagramm Planung Wärme- / Kälteverteilung

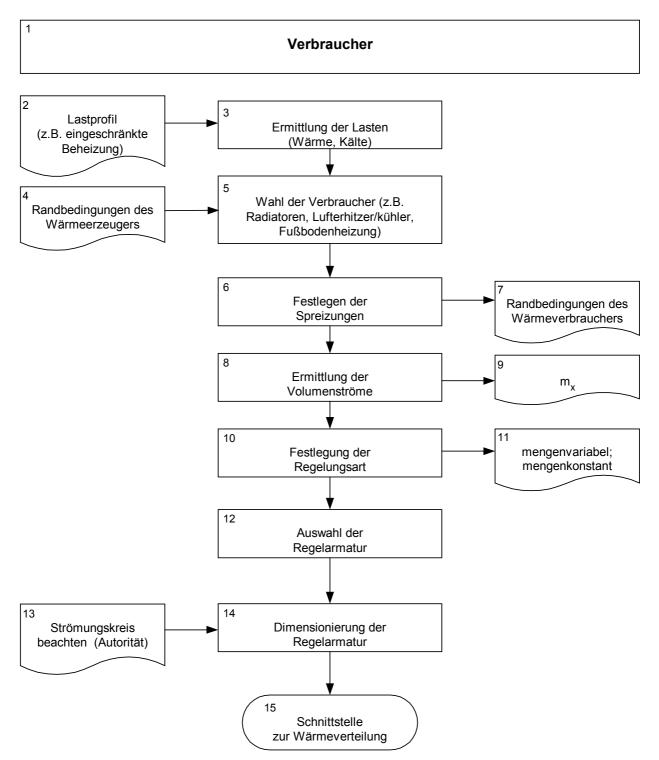


Bild 48: Ablauf-Diagramm Planung Verbraucher

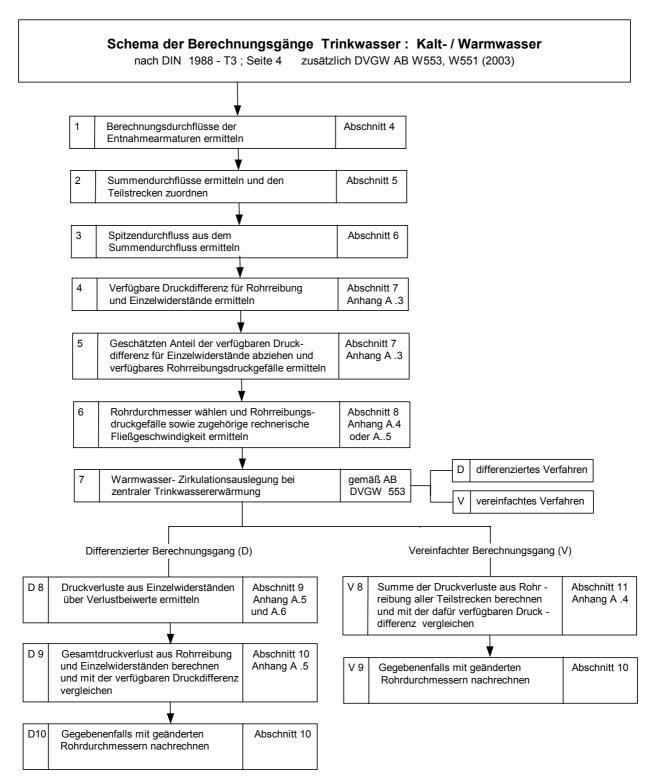


Bild 49: Ablauf-Diagramm Planung Trinkwassererwärmung und Verteilung

VDMA 24199 : 2005-05

7 Beispielsammlung

Die Beispielsammlung ist beim Fachverband AMG im VDMA (AMG@VDMA.org) im Detail abzurufen.

In den Beispielen werden nur die hydraulisch relevanten Bauteile (Komponenten) dargestellt. Die sicherheitstechnische Ausrüstung ist nicht vollständig wiedergegeben. Diese ist bei Planung und Ausführung entsprechend den geltenden Vorschriften zu komplettieren.

Die folgende Liste zeigt den Stand der Beispielsammlung zur Veröffentlichung des Einheitsblattes (Stand April 2005):

A Wärmeerzeugungsanlagen

A.1 Einkesselanlagen

- A.1.1 Einkesselanlage mit Mindest-Kessel-Rücklaufstemperatur
 - ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss
- A.1.2 Einkesselanlage mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
 - ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss
 - mit 3-Wege-Regelventil
- A.1.3 Einkesselanlage mit kesselseitiger Pumpe
 - mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
 - mit Vorgabe eines Mindest-Durchfluss
 - mit hydraulischer Entkopplung
- A.1.4 Einkesselanlage mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
 - Brennwertkessel mit zwei Rücklaufanschlüssen
 - ohne Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
 - ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss
 - mit einem Rücklaufanschluss für höhere Temperatur
 - mit einem Rücklaufanschluss für niedrigere Temperatur

A.1.5 Einkesselanlage

- Heizkessel mit Abgas-/ Wasser- Wärmeübertrager
- mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss

A.2 Mehrkesselanlagen

A.2.1 Mit Kessel gleicher Art

A.2.1.1 Mehrkesselanlage

- mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss

A.2.1.2 Mehrkesselanlage

- Heizkessel mit Abgas-/ Wasser- Wärmeübertrager
- mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- mit möglicher Vorgabe eines Mindest-Durchfluss
- A.2.1.3 Brennwertkessel- Wärmeversorgungsanlage mit geregelten Strahlpumpen
- A.2.2 Mit Kessel unterschiedlicher Art (Kessel A, Kessel B)

A.2.2.1 Mehrkesselanlage in Parallelschaltung

A = Brennwertkessel

- ohne Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss

B = Niedertemperatur- oder Standardkessel

- ohne Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss

A.2.2.2 Mehrkesselanlage in Reihenschaltung

A = Brennwertkessel

- ohne Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- ohne Vorgabe eines Mindest-Durchfluss

B = Niedertemperatur- oder Standardkessel

- mit Mindest-Kessel-Rücklauftemperatur
- mit Vorgabe eines Mindest-Durchfluss

A.3 Fernwärme – Übergabe

A.3.1 Direkte Übergabe

A.3.1.1 Direkter Nah-/Fernwärmeanschluss maximaler Netzdruck ist kleiner als der zulässige Druck der Hausanlage (keine Druckabsicherung nötig)

A.3.1.2 Direkter Nah-/Fernwärmeanschluss

der maximale Netzdruck ist größer als der zulässige Druck der Hausanlage (Druckabsicherung ist nötig).

- A.3.1.3 Direkter Nah-/Fernwärmeanschluss mit Trinkwassererwärmung
- A.3.2 Indirekte Übergabe
- A.3.2.1 Indirekter Nah-/Fernwärmeanschluss
- A.3.2.2 Indirekter Nah-/Fernwärmeanschluss mit stark schwankenden Netzdifferenzdrücken (Differenzdruckregler ist notwendig)
- A.3.2.3 Indirekter Fernwärmeanschluss über Wärmetauscher mit geregelter Strahlpumpe
- A.3.2.4 Anlage mit Ventilen im Split-Range-Betrieb
- A.4 Solaranlagen
- A.4.1 Solaranlage zur Warmwasserbereitung in Ein und Zweifamilienhäusern mit bivalentem Speicher
- A.4.2 Solaranlage zur Warmwasserbereitung in Anlagen mit Warmwasserspeichern > 400 I
 - mit zwischengeschaltetem Speicherkreis zur hygienischen Trennung des Solarkreises vom Trinkwassernetz
 - mit Legionellenschutz- Schaltung
- A.4.3 Solaranlage mit mehreren Kollektorfeldern (untereinander hydraulisch abgeglichen)

B Kälteerzeugungsanlagen

C Trinkwassererwärmungsanlagen

- C.1 Speicher-Ladesysteme
- C.1.1 Speicher-Ladesystem für eine Trinkwassererwärmungsanlage
- C.1.2 Speicher-Ladesystem für eine Trinkwassererwärmungsanlage
 - Speicher mittelbar beheizt, nach DIN 1988 T3
- C.1.3 Speicher-Ladesystem für eine Trinkwassererwärmungsanlage
 - Speicher mittelbar beheizt mit externem Wärmeübertrager, nach DIN 1988 – T3
- C.2 Durchlauf- Erwärmer

D Pufferspeicher

E Verteilung (Wärme) (drucklos /druckbehaftet)

- E.1 Mehrfachnetz (drucklos)
 - mit Zubringerpumpe für Fernnetze und Unterverteilungen (UV)
 - ohne besondere Anforderungen an Kessel oder Wärmeerzeugung
- E.2 Mehrfachnetz (drucklos)
 - ohne besondere Anforderungen an Kessel oder Wärmeerzeugung, Rücklauftemperatur-Begrenzung o.ä.

VDMA 24199 : 2005-05

- E.3 Mehrfachnetz auf druckbehaftetem Verteiler/Sammler
 - Wärmeerzeugung mit Forderung nach niedriger Rücklauf-Temperatur,
 - alle Schaltungen druckbehaftet für dynamische Systeme (Heizkörper, Fußbodenheizung usw.)

F Verteilung (Kälte) (drucklos /druckbehaftet)

G Verbraucher

8 Hydraulischer Abgleich

Ein hydraulisch abgeglichenes Rohrnetz gewährleistet die Versorgung der einzelnen Anlagenteile und Verbraucher in Heiz- und Kühlsystemen mit den vom Anlagenplaner errechneten Massenströmen und den wirtschaftlichen Betrieb der Anlage.

Es ist zwischen mengenvariablen Anlagen (z.B. Zweirohranlagen) und mengenkonstanten Anlagen (z.B. Einrohranlagen) zu unterscheiden.

Voraussetzung für die Durchführung des hydraulischen Abgleichs ist, dass:

- die Anlage gespült und frei von Verunreinigungen ist
- die Anlagenteile gefüllt sind
- die Anlagenteile entlüftet sind
- alle Strömungskreise wie im Betrieb vorgesehen durchströmt werden oder zugeschaltet sind
- die Schmutzfänger/-filter gereinigt sind

8.1 Neuanlagen

Bei Neuanlagen ist die Rohrnetzberechnung Grundlage für den hydraulischen Abgleich.

Je nach Größe der Anlage, Dimensionierung des Rohrnetzes (Strömungskreis) und Auslegung der Regelventile sind Armaturen für den hydraulischen Abgleich vorzusehen.

Dies können sein:

- voreinstellbare Thermostatventile
- voreinstellbare Rücklaufverschraubungen in Kombination mit nicht voreinstellbaren Thermostatventilen
- Strangregulierventile
- Differenzdruckregler (geeignet für durchflussvariable Strömungskreise)
- Durchflussregler (geeignet für durchflusskonstante und durchflussvariable Strömungskreise)

Hinweis:

Bei zu hohen Strömungsgeräuschen aufgrund zu hoher Differenzdrücke in mengenvariablen Anlagen sind Differenzdruckregler einzusetzen

8.1.1 Verfahren und Einrichtungen zum hydraulischen Abgleich nach Berechnung

Die Armaturen für den hydraulischen Abgleich sind gemäß Berechnung einzustellen

Die Einstellwerte sind zu protokollieren und den Revisionsunterlagen zuzufügen (siehe 9.1.1)

8.1.2 Verfahren und Einrichtungen zum hydraulischen Abgleich nach Berechnung und Messung

Nach Durchführung von 8.1.1 ist sicherzustellen, dass:

- die Pumpen betriebsbereit sind
- die Pumpen auf konst. Betriebsbedingungen eingestellt sind
- thermische Regelarmaturen (z.B. Mischventile) gemäß Berechnung eingestellt sind bzw. wenn dies nicht möglich bei der Messung berücksichtigt werden

Dies ist notwendig um die errechneten stationären Bedingungen zu erreichen.

Die zu überprüfenden Anlagenteile werden gemessen und mit den Berechnungswerten verglichen

Abweichungen zwischen gemessenen und berechneten Werten sind durch Korrektur der Einstellung an den Regulierventilen oder an den Differenzdruckreglern zu korrigieren. Hierbei ist zu berücksichtigen, dass Korrekturen an Regulierventilen Einfluss auf andere Anlagenteile ausüben.

Die Mess- und Voreinstellwerte sind zu protokollieren und den Revisionsunterlagen zuzufügen (siehe 9.1.3)

8.2 Altanlagen

Fehlen bei Anlagen Rohrnetz- und Lastberechnung, welche den derzeitigen Anlagenzustand dokumentieren, ist der hydraulische Abgleich nach Berechnung nicht möglich. Eine Berechnung eines bestehenden Rohrnetzes ist in der Praxis nur selten oder gar nicht möglich, da weder die Rohrreibungswerte bekannt sind, noch der Verlauf der Rohrleitung nachvollziehbar ist. Vor dem hydraulischen Abgleich sind die Ist-/Soll-Durchflüsse zu ermitteln (ist als besondere Leistung mit dem Auftraggeber abzuklären). Hierzu können z.B. folgende Verfahren geeignet sein:

- Rechnerische Nachdimensionierung mittels Gebäude- und Anlagen-Simulation
- Aufnahme der Netzkennlinie mit einer Messpumpe
- Messen der Durchflüsse mittels Messventilen

Der hydraulische Abgleich kann dann nach 2 Strategien durchgeführt werden:

- 1. Statischer Abgleich (siehe 8.2.1) durch Einsatz von Mess- und manuellen Drossel-Armaturen
- 2. Dynamischer Abgleich (siehe 8.2.2) in durchflussvariablen Anlagen durch Differenzdruckregler / Durchflussregler oder in durchflusskonstanten Anlagen durch Durchflussregler

8.2.1 Statischer Abgleich durch Einsatz von Mess- und manuellen Drossel-Armaturen

Für den statischen hydraulischen Abgleich sind entsprechende Armaturen vorzusehen, die ein Einstellen und bei größeren Anlagen auch das Messen der Anlagenteile ermöglichen.

Es können verschiedene Messverfahren zum hydraulischen Abgleich genutzt werden. Dies sind:

8.2.1.1 Iterative Methode

Wiederholtes Messen an jeder hydraulischen Messstelle und Einstellen der entsprechenden Regulierventile bis das gewünschte Ergebnis erreicht wird.

8.2.1.2 Kompensations-/ Proportionalmethode

Bei dieser Methode ist es erforderlich, dass der Schlechtpunkt bekannt ist. Der Schlechtpunkt der Anlage bestimmt die Mindestförderhöhe der Pumpe. Prinzip der Messung ist, dass für den ungünstigsten Anlagenteil ein mindest anstehender Differenzdruck bei Sollmassenstrom vorhanden sein muss. Dieser sollte aus messtechnischen Gründen 3 kPa nicht unterschreiten. Während der Anlagenteil mit dem Schlechtpunkt durch ein Hauptventil auf den Mindestdruckverlust gehalten wird, werden alle anderen Anlagenteile gemessen und eingestellt.

8.2.1.3 Balance-Methode

Durch diese Methode ist es möglich, den hydraulischen Abgleich in ausgedehnten Anlagen mit nur einer Person mittels Messcomputer (mit Balancemethode-Software) zu realisieren.

Der Schlechtpunkt der Anlage muss nicht bekannt sein, sondern wird durch das Messverfahren ermittelt.

8.2.1.4 Verfahren und Einrichtungen zum statischen hydraulischen Abgleich

Es ist sicherzustellen, dass:

- die Pumpen betriebsbereit sind,
- die Pumpen auf konst. Betriebsbedingungen eingestellt sind,
- alle einstellbaren Armaturen nach Erfahrung bzw. Solldurchfluss eingestellt sind.

Dies ist notwendig, um die vorgegebenen stationären Bedingungen zu erreichen.

Die zu überprüfenden Anlagenteile werden gemessen und mit dem vorgesehenen Solldurchfluss verglichen.

Abweichungen zwischen gemessenen und vorgesehenen Werten sind durch Korrektur der Einstellung an den Regulierventilen oder an den Differenzdruckreglern zu korrigieren. Hierbei ist zu berücksichtigen, dass Korrekturen an Regulierventilen Einfluss auf andere Anlagenteile ausüben.

Die Mess- und Voreinstellwerte sind zu protokollieren (siehe 9.1).

Hinweis:

Bei zu hohen Strömungsgeräuschen aufgrund zu hoher Differenzdrücke in durchflussvariablen Anlagen sind Differenzdruckregler einzusetzen.

8.2.2 Dynamischer Abgleich in durchflussvariablen Anlagen durch Differenzdruckregler oder in durchflusskonstanten Anlagen durch Durchflussregler

Werden in durchflussvariablen Anlagen (z.B. Zweirohranlagen) Differenzdruckregler in jedem Strömungskreis eingesetzt, ist der hydraulische Abgleich dynamisch durchgeführt, da durch den geregelten Differenzdruck und die nachgeschalteten eingestellten Drosseln an den einzelnen Verbrauchern der Soll-Durchfluss geregelt wird.

Werden in durchflusskonstanten Anlagen (z.B. Einrohrheizung) Durchflussregler in jeden Strömungskreis eingesetzt, ist der hydraulische Abgleich dynamisch durchgeführt, da eine gegenseitige Beeinflussung der verschiedenen Strömungskreise durch die Regler ausgeglichen wird.

Bei Anlagenerweiterung muss der dynamische Abgleich in den vorhandenen Strömungskreisen nicht überprüft und/oder geändert werden.

8.3 Hydraulische Leistung

Die hydraulische Leistung P_{Hydr} ist ein Maß für die Beurteilung der Qualität der Hydraulik einer Anlage in Hinblick auf den Elektroenergieverbrauch von Pumpen.

Durch:

- nicht erfolgten hydraulischen Abgleich
- zu hohe Eigenwiderstände zwangsdurchströmter Wärmeerzeuger
- falsch eingestellte Regulier-, Regelarmaturen und Pumpen
- falsch dimensionierte Armaturen und Rohrleitungen
- falsch gewähltes hydraulisches Netz (Parallel, Ring oder Tichelmann)
- falsch gewählte Anschlussarten
- falsch gewählte Temperaturspreizung

kommt es zu einer überhöhten hydraulischen Leistung und somit zu einem überhöhten Elektroenergieverbrauch der Pumpen.

Die hydraulische Leistung berechnet sich für eine Komponente i (z.B. Rohrstrecke, Regelarmatur) eines hydraulischen Netzes zu:

$$P_{\text{Hydr i}} = \Delta p_i \cdot Q_i$$

P_{Hydr i} hydraulische Leistung einer Komponente i eines hydraulischen Netzes

Δp_i Druckverlust einer Komponente i Q_i Durchfluss einer Komponente i in m³/h

Für ein gesamtes Netz bestimmt man die hydraulische Leistung nach der Gleichung:

$$P_{Hydr} = \sum_{n} \Delta p_{i} \cdot Q_{i}$$

P_{Hydr} hydraulische Leistung eines hydraulischen Netzes

Die hydraulische Leistung ist gleich der von der Pumpe aufzubringenden Leistung (ohne Berücksichtigung der Pumpenverluste):

$$P_{Hydr} = \Delta p_p \cdot V_p$$

Δp_p Förderhöhe der Pumpe

 V_p = Q = Förderstrom der Pumpe in m³/h

Wird die hydraulische Leistung durch mittlere Pumpenwirkungsgrade oder Pumpennutzungsgrade dividiert, ergibt sich der elektrische Leistungs- bzw. Energiebedarf der Pumpe.

9 Inbetriebnahme / Dokumentation

9.1 Inbetriebnahme sowie Daten-Erfassung und -Protokollierung zum hydraulischen Abgleich

Vor der Inbetriebnahme von Heiz- und Kühlsystemen sind entsprechende Überprüfungen durchzuführen, wie z.B. die Übereinstimmung der Ausführung mit der Planung bzw. den vertraglichen Vereinbarungen, die Druckprüfung, das Befüllen und Entlüften der Anlage, etc..

Zur Inbetriebnahme ist sicherzustellen, dass beispielsweise die Heizungsanlage Wärme übertragen kann, die Pumpen betriebsbereit und alle Anlagenteile und Komponenten für den Heizbetrieb vorbereitet sind. Nach den erforderlichen Vorbereitungen und Voraussetzungen (siehe Abschnitt G) kann die Inbetriebnahme der Anlage beginnen.

Im Folgenden werden spezifische Vorbereitungen und der Umfang für die einzelnen Methoden eines hydraulischen Abgleichs aus regelungstechnischer Sicht beispielhaft anhand von Checklisten aufgeführt:

- Hydraulischer Abgleich nach Berechnung für Neuanlagen
- Hydraulischer Abgleich nach Berechnung und Messung für Neuanlagen sowie durch Messung für Altanlagen
- Hydraulischer Abgleich durch dynamischen Abgleich bei Neu- und Altanlagen

Die einzelnen Methoden für einen hydraulischen Abgleich sind in Abschnitt G beschrieben. Bei allen Methoden ist eine Liste für die Anlagendokumentation zu erstellen, die den Planungsanforderungen bei Neuanlagen und den Soll- oder Erfahrungswerten bei Altanlagen die tatsächlichen Einstellungen und ggf. die gemessenen Werte der Ausführung gegenüberstellt.

9.1.1 Hydraulischer Abgleich nach Berechnung für Neu-/Altanlagen

Die DIN 18380 VOB Teil C sieht als Regelleistung vor, den hydraulischen Abgleich als Einstellung der Armaturen entsprechend der vom Planer rechnerisch ermittelten Einstellwerte vorzunehmen (siehe 8.1.1).

Zur Dokumentation des hydraulischen Abgleichs sind in den folgenden Tabellen die

- angewandte Methode (Tabelle 9-1),
- Planungsdaten der Pumpen (Tabelle 9-2)
- Planungsdaten der Armaturen (Tabelle 9-3 Spalten 1 bis 7)
- Einstellwerte (Tabelle 9-3 Spalten 8 und 9)

zu ergänzen.

Einstellungen und Dokumentation erfolgen in der Regel vor Inbetriebnahme der Anlage.

VDMA 24199 : 2005-05

Tabelle 9-1: Angewandte Methode (Berechnung)

| Hydraulischer Abgleich – angewandte Methode | | | | | | | |
|---|-------------|--|--|--|--|--|--|
| Neuanlage □ | Altanlage □ | | | | | | |
| Statischer Abgleich nach Berechnung | | | | | | | |
| Dynamischer Abgleich nach Berechnung | | | | | | | |

Tabelle 9-2: Einstellung der Pumpen (Berechnung)

| Einstellung der Pumpe nach Berechnung | | | | | | | | | |
|--|---|--|------------|--|--|--|--|--|--|
| Einzelpumpe □ | | | | | | | | | |
| Dennelnumne [] | Haupt-Reservebetrieb | | | | | | | | |
| Doppelpumpe □ | Spitzenlastbetrieb | | | | | | | | |
| | elektronisch geregelt | | ungeregelt | | | | | | |
| Decelupaent hav Kennlinie / | Δp-constant | | | | | | | | |
| Regelungsart bzw. Kennlinie / Stufe | Δp-variabel | | | | | | | | |
| | externe Ansteuerung über Gebäudetechnik (GA) | | | | | | | | |
| Förderhöhe H [m] | | | | | | | | | |
| Bei Q _N [m ³ /h] | (an der Pumpe einstellen) | | | | | | | | |
| Pumpentyp/ Fabrikat | | | | | | | | | |
| Bemerkungen: | | | | | | | | | |

Seite 66 VDMA 24199 : 2005-05

Tabelle 9-3: Planungsdaten der Armaturen mit Einstellwerten

| Einstellungen | 6 | Bemerkung | | | | | | |
|--|--------|-----------------------------|--|--|--|--|--|--|
| | 8 | Einstellwert eingestellt | | | | | | |
| Berechnete Werte für die Voreinstellung von Armaturen für den hydraulischen Abgleich (Planung) | 7 | Einstellwert berechnet | | | | | | |
| | 9 | Planungs- größe * | | | | | | |
| Armaturen für ng) | 5 | Einbauort | | | | | | |
| llung von | 4 | Größe | | | | | | |
| Voreinste | 3 | Тур | | | | | | |
| chnete Werte für die | 2 | Armatur Bezeichnung | | | | | | |
| Berei | 1 | LV- Position | | | | | | |
| | Spalte | Nr. / Zeile | | | | | | |

*: Parameter für Planungsgröße mit Einheit eintragen: Kv-Wert [...], Volumenstrom [...], Differenzdruck [...]

VDMA 24199 : 2005-05

9.1.2 Hydraulischer Abgleich nach Berechnung und Messung für Neu-, Altanlagen

Es kann der Wunsch oder die Notwendigkeit bestehen bei <u>Neuanlagen</u> den hydraulischen Abgleich nach Berechnung durch Messung zu bestätigen (siehe 8.1.2). Wegen des größeren Aufwandes ist die Dokumentation des hydraulischen Abgleichs mit Hilfe von Messgeräten und der Vergleich mit den rechnerisch ermittelten Einstellungen nach VOB eine Besondere Leistung.

Bei <u>Altanlagen</u> sind die Armaturen nach Erfahrung bzw. Solldurchfluss einzustellen und durch Messung zu kontrollieren (siehe 8.2.1).

Zur Dokumentation des hydraulischen Abgleichs sind in den Tabellen die

- angewandte Methode (Tabelle 9-5)
- Planungsdaten der Pumpen (Tabelle 9-6)
- Planungsdaten der Armaturen (Tabelle 9-7 Spalten 1 bis 7)
- gemessene / eingestellte Werte (Tabelle 9-7 Spalten 8 bis 12)

zu ergänzen.

Einstellungen und Dokumentation erfolgen in der Regel vor Inbetriebnahme der Anlage.

Ergänzend sind die in Tabelle 9-4: Arbeitsschritte vor der Messung aufgeführten Randbedingungen zu überprüfen, so dass stationäre Bedingungen zu Messung erreicht werden. Im Anschluss sind die Messungen durchzuführen.

Bei <u>Neuanlagen</u> sind die Messwerte mit den Berechnungswerten zu vergleichen. Erforderlichenfalls sind Korrekturen der Einstellungen an Armaturen gemäß 8.2 – III und IV vorzunehmen.

Bei <u>Altanlagen</u> ergeben sich die weiteren Arbeitsschritte (messen, vergleichen, einstellen) entsprechend der gewählten Methode (siehe Abschnitt 8.2.1).

Tabelle 9-4: Arbeitsschritte vor der Messung

| | Randbedingungen bei Messungen | Bestätigung | Bemerkung |
|---|---|-------------|-----------|
| 1 | bei allen Thermostatventilen ist der Thermostatkopf abzunehmen und das Ventil auf seinen geplanten Auslegungs-Proportionalbereich (z.B. Bauschutzkappe) einzustellen. | | |
| | Die Voreinstellung ist am Thermostatventil oder an der Rücklaufverschraubung vorzunehmen | | |
| 2 | alle Armaturen sind in Betriebsstellung | | |
| 3 | bei den zu betreibenden Pumpen sind die Ventile auf der Vorlauf- und der Rücklaufseite vollständig ge- öffnet | | |
| 4 | das Ventil im Vorlauf aller in Bereitschaft stehender Pumpen ist geschlossen, es sei denn es ist mit Rückflussverhinderer ausgestattet. | | |
| 5 | konstante Einstellung der Pumpen, siehe 8.1.2 | | |
| 6 | Inbetriebnahme der Anlage | | |

Tabelle 9-5: Angewandte Methode (Berechnung und Messung)

| Hydraulischer Abgleich – angewandte Methode | | | | | | | |
|---|-------------|--|--|--|--|--|--|
| Neuanlage □ | Altanlage □ | | | | | | |
| Statischer Abgleich nach Berechnung | | | | | | | |
| Statischer Abgleich nach Messung iterative Methode Kompensations-, Proportional-Methode Balance-Methode | | | | | | | |
| Dynamischer Abgleich nach Berechnung | | | | | | | |

VDMA 24199 : 2005-05

Tabelle 9-6: Einstellung der Pumpen (Berechnung und Messung)

| Einstellung der Pumpe nach Berechnung | | | | | | | | | |
|--|---|--|------------|--|--|--|--|--|--|
| Einzelpumpe □ | | | | | | | | | |
| Dannalnumna [7] | Haupt-Reservebetrieb | | | | | | | | |
| Doppelpumpe □ | Spitzenlastbetrieb | | | | | | | | |
| | elektronisch geregelt | | ungeregelt | | | | | | |
| Decelupaert haw Kennlinie / | Δp-constant | | | | | | | | |
| Regelungsart bzw. Kennlinie / Stufe | Δp-variabel | | | | | | | | |
| | externe Ansteuerung über Gebäudetechnik (GA) | | | | | | | | |
| Förderhöhe H [m] | | | | | | | | | |
| Bei Q _N [m ³ /h] | (an der Pumpe einstellen) | | | | | | | | |
| Pumpentyp/ Fabrikat | | | | | | | | | |
| Bemerkungen: | | | | | | | | | |

Seite 69 VDMA 24199 : 2005-05

Tabelle 9-7: Planungsdaten der Armaturen mit Mess- und Einstellwerten

| nstellungen | 12 | Bemer- kung | | | | | | |
|--|----|-----------------------------|--|--|--|--|--|--|
| | 11 | Einstellwert eingestellt | | | | | | |
| Gemessene Werte / Einstellungen | 10 | Messort | | | | | | |
| Gemesse | 6 | [**] q∆ | | | | | | |
| | 8 | Durchfluss- menge[**] | | | | | | |
| Abgleich | 7 | Einstellwert berechnet | | | | | | |
| n hydraulische | 9 | Planungs- größe * | | | | | | |
| rmaturen für de | 5 | Einbauort | | | | | | |
| lung von A | 4 | Größe | | | | | | |
| /oreinste | 3 | Тур | | | | | | |
| Berechnete Werte für die Voreinstellung von Armaturen für den hydraulischen Abgleich | 2 | Armatur Bezeichnung | | | | | | |
| | 1 | LV- Position | | | | | | |
| | | Nr. / Zeile | | | | | | |

*: Parameter für Planungsgröße mit Einheit eintragen: Kv-Wert [...], Volumenstrom [...], Differenzdruck [...] **: gewählte Einheit eintragen

VDMA 24199: 2005-04

9.1.3 Hydraulischer Abgleich durch dynamischen Abgleich bei Alt- und Neuanlagen

Bei dynamisch abgeglichenen Anlagen ist durch Einsatz von Differenzdruckreglern in durchflussvariablen Anlagen und von Durchflussreglern in durchflusskonstanten und durchflussvariablen Anlagen keine weitere Überprüfung des hydraulischen Abgleichs erforderlich (siehe Abschnitt 8.2.2).

Zur Dokumentation des hydraulischen Abgleichs sind in den Tabellen die

- angewandte Methode (Tabelle 9-5)
- Planungsdaten der Pumpen (Tabelle 9-6)
- Planungsdaten der Armaturen (Tabelle 9-7 Spalten 1 bis 7)
- eingestellten Werte Tabelle 9-7- Spalten 11 bis 12)

zu ergänzen.

Einstellungen und Dokumentation erfolgen in der Regel vor Inbetriebnahme der Anlage.

9.2 Fachunternehmer-Erklärung

Zur Umsetzung der Energieeinspar-Verordnung - EnEV wird in einigen Bundesländern der Anlagenersteller aufgefordert die EnEV-gerechte Erstellung der Anlage zu bestätigen. Je nach Bundesland wird die Dokumentation der energetisch wesentlichen Merkmale nach EnEV sowie der hydraulische Abgleich vorgeschrieben.

Bitte fordern Sie weitere Informationen an: F. W. OVENTROP GmbH & Co. KG Paul-Oventrop-Straße 1 D-59939 Olsberg Telefon (0 29 62) 82-0 Telefax (0 29 62) 82-400 Internet www.oventrop.de E-Mail mail@oventrop.de