



HOCHSCHULE MERSEBURG & ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH

*FACHBEREICH INGENIEUR- UND NATURWISSENSCHAFTEN*

## **Bachelorarbeit**

ZUR ERLANGUNG DES AKADEMISCHEN GRADES  
BACHELOR OF ENGINEERING (B. ENG.)

*Thema:*

---

**Technische Planung der dosierten Förderung eines  
hochviskosen Verdickungsmittels**

---

**eingereicht von:**

Roman-Luca Zank

**Betreuer:** Prof. Dr. nat. techn. Ulf Schubert  
Stefan Münch, B.Eng.

**Kontakt:** romanzank@mail.de

Merseburg, 17.02.2022

# Inhaltsverzeichnis

|          |   |           |
|----------|---|-----------|
| <b>1</b> | <b>Einleitung</b>   | <b>6</b>  |
| <b>2</b> | <b>Zielsetzung und Abgrenzung der Aufgabenstellung</b>              | <b>6</b>  |
| 2.1      | Zielsetzung der Aufgabenstellung . . . . .                          | 6         |
| 2.2      | Abgrenzung der Aufgabenstellung . . . . .                           | 6         |
| <b>3</b> | <b>Theoretische Grundlagen</b>                                      | <b>8</b>  |
| 3.1      | Chemische Produktion und Prozesssicherheit . . . . .                | 8         |
| 3.1.1    | Produktionsweisen in der Chemie . . . . .                           | 8         |
| 3.1.2    | Industrielle Gebinde für Flüssigkeiten . . . . .                    | 8         |
| 3.1.3    | Sicherheit von Chemieanlagen . . . . .                              | 9         |
| 3.2      | Verdickungsmittel . . . . .   | 11        |
| 3.3      | Dosierung von Flüssigkeiten . . . . .                               | 13        |
| 3.3.1    | Charakterisierung des Dosierstroms . . . . .                        | 13        |
| 3.3.2    | Dosierpumpen . . . . .  | 18        |
| 3.3.3    | Ermittlung des Dosierstroms . . . . .                               | 20        |
| 3.4      | Rohrleitungsplanung und Zeichnerische Umsetzung . . . . .           | 22        |
| 3.4.1    | Rohrleitungsplanung . . . . .                                       | 23        |
| 3.4.2    | Darstellung der Chemieanlage . . . . .                              | 25        |
| 3.4.3    | EMSR-Stellenplan . . . . .  | 26        |
| 3.5      | Allgemein heuristisches Entscheidungsverfahren . . . . .            | 27        |
| <b>4</b> | <b>Material und Methoden</b>  | <b>29</b> |
| 4.1      | Entscheidungsverfahren nach GRÜNING und KÜHN . . . . .              | 29        |
| 4.1.1    | Nutzenwertmaxime . . . . .  | 31        |
| 4.2      | Experimentelle Untersuchungen . . . . .                             | 31        |
| 4.2.1    | Untersuchung der Temperaturabhängigkeit: . . . . .                  | 32        |
| 4.2.2    | Untersuchung der Verdünnungsabhängigkeit: . . . . .                 | 32        |
| 4.2.3    | Pumpversuche . . . . .  | 35        |
| 4.3      | Rechercharbeit: Literaturarbeit, Fachgespräche und Angebotsanfragen | 35        |
| 4.4      | Risikoanalyse . . . . .   | 36        |
| 4.4.1    | Risikomatrix . . . . .  | 36        |
| 4.4.2    | HAZOP-Verfahren . . . . .   | 37        |
| 4.5      | Computerunterstütztes Zeichnen mit AutoCAD und QElectroTech . . .   | 39        |
| <b>5</b> | <b>Ergebnisse</b>   | <b>40</b> |
| 5.1      | Verifizierung und Analyse des Dosierproblems . . . . .              | 40        |
| 5.1.1    | Ist-Zustand: Aktuelles Dosierverfahren und Produktionsweise .       | 40        |
| 5.1.2    | Soll-Zustand: Anforderung an die Dosierung . . . . .                | 40        |
| 5.1.3    | Eigenschaften des Verdickungsmittels . . . . .                      | 40        |
| 5.1.4    | Viskositätsmessungen . . . . .                                      | 40        |
| 5.1.5    | Verdünnungsverhalten . . . . .                                      | 40        |
| 5.1.6    | Erwärmungsverhalten . . . . .                                       | 40        |
| 5.1.7    | Pumpversuche . . . . .  | 40        |
| 5.2      | Problem: Entscheidung für ein Verfahren . . . . .                   | 41        |
| 5.3      | Problem: Entscheidung für Gebindetyp . . . . .                      | 41        |
| 5.4      | Problem: Direkte Zugabe mit Pumpe oder Dosierbehälter . . . . .     | 41        |
| 5.5      | Problem: Auswahl des Pumpentyps . . . . .                           | 41        |

|                              |   |           |
|------------------------------|---|-----------|
| 5.6                          | Problem: Messverfahren . . . . .  | 41        |
| 5.7                          | Technische Planung für Verdickungsmitteldosierung . . . . .   | 41        |
| 5.7.1                        | Verfahrensfließbild der Verdickerdosierung . . . . .  | 41        |
| 5.7.2                        | R&I- Fließbild der Verdickerdosierung . . . . .   | 41        |
| 5.7.3                        | Theoretische Rohrleitungsplanung der Verdickerdosierung . . .   | 41        |
| 5.7.4                        | Signalverarbeitungsplanung der Verdickerdosierung . . . . .   | 41        |
| 5.8                          | Gefährdungsbeurteilung der geplanten Verdickungsmitteldosierung . .   | 41        |
| <b>6</b>                     | <b>Diskussion</b>   | <b>41</b> |
| <b>7</b>                     | <b>Zusammenfassung und Schlussfolgerungen</b>   | <b>41</b> |
|                              | <b>Literaturverzeichnis</b>   | <b>44</b> |
|                              | <b>Abbildungsverzeichnis</b>  | <b>45</b> |
|                              | <b>Tabellenverzeichnis</b>  | <b>45</b> |
| <br><b>Noch zu Erledigen</b> |   |           |
|                              | Aufgabenstellung ist auf ein Drittel der Seite zu kürzen . . . . .  | 6         |
|                              | Optional Stand der Technik betrachten –i Fassfolgeplatten Systeme . . . . .   | 8         |
|                              | Münch nachfragen ob diese Riskotabelle nur für HAZOP galt . . . . .   | 30        |
|                              | Vielleicht noch Nutzenwerttabelle zur Veranschaulichung ergänzen ? . . . . .  | 31        |
|                              | Tabelle einfügen ? . . . . .  | 39        |
|                              | Entscheidungsprobleme werden aufgrund des Umfangs und der schweren<br>Nachvollziehbarkeit nicht dargestellt . . . . . | 40        |

## **Danksagung**

**Kurzfassung**

**Abstract**

## **Eidesstattliche Erklärung**

Hiermit versichere ich, die vorliegende Seminararbeit selbstständig und nur unter Verwendung der von mir angegebenen Quellen und Hilfsmittel verfasst zu haben. Sowohl inhaltlich als auch wörtlich entnommene Inhalte wurden als solche kenntlich gemacht. Die Arbeit hat in dieser oder vergleichbarer Form noch keinem anderem Prüfungsgremium vorgelegen.

Merseburg, den 17.02.2022

Unterschrift:\_\_\_\_\_

## **Sperrvermerk**

Die vorliegende Arbeit beinhaltet interne vertrauliche Informationen der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH. Die Weitergabe des Inhalts der Arbeit im Ganzen oder in Teilen sowie das Anfertigen von Kopien oder Abschriften – auch in digitaler Form - sind ab dem Abgabedatum der Arbeit untersagt. Ausnahmen bedürfen der schriftlichen Genehmigung der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH. Die Einsichtnahme ist nur dem Verfasser und dem Betreuer zu erlaubt.

Merseburg, den 17.02.2022

# **1 Einleitung**

In der produzierenden Chemie sind eine Reihe von Verfahrensschritten notwendig um das gewünschte Zielprodukt herzustellen. Für die Produktion von Polymerdispersionen der Farben-, Lack- und Beschichtungsindustrie ist das Fördern von Basischemikalien wie organischen und anorganischen Säuren und Basen, Lösemitteln, Initiatoren, Emulgatoren und Additiven elementar. Gerade Additive werden oft in geringen Mengen mit hoher Wirksamkeit eingesetzt, weshalb das Verfahren der Dosierung anzuwenden ist.

## **2 Zielsetzung und Abgrenzung der Aufgabenstellung**

### **2.1 Zielsetzung der Aufgabenstellung**

Für die Herstellung der Acrylat-Copolymerdispersion AC 548 ist die Zugabe eines assoziativen Verdickermittels für die Alberdingk Boley Leuna GmbH als Prozessschritt nötig. Dieses Verdickermittel wird zugegeben, um die Viskosität der hergestellten, wässrigen Polymerlösung zu erhöhen und damit die rheologischen Eigenschaften für die Verwendung in Buntsteinputzen, Lacken und Farben sicherzustellen. Das derzeit genutzte Verdickermittel macht es möglich, dass die Zugabe durch einen Abwiegeprozess und einem Fass als Dosierbehälter erfolgen kann. Diese Art der Dosierung erfordert jedoch eine gewisse Fließfähigkeit des zuzugebenden Mediums und die Akzeptanz einer kaum quantifizierten Dosierung. Weiterhin wird Personalzeit für Abwiege- und Transportprozesse benötigt.

Im Rahmen der Produktion soll diese Form der Dosierung technisch umgesetzt werden, um somit Personalzeit zu sparen, den Verbrauch an Verdickermittel gering zu halten und das Handling zu erleichtern. Aufgrund der Einstellung der Produktion für das derzeit verwendete Verdickermittel Rheobyk-H 3300 VF der BYK-CHEMIE GMBH wird dieses in Zukunft durch TAFIGEL PUR 85 der MÜNZING CHEMIE GMBH ersetzt. Dabei unterscheiden sich beide Verdickermittel grundlegend in ihrer Verarbeitbarkeit. Gerade das neu einzuführende Verdickermittel stellt durch seine hochviskosen Eigenschaften eine Herausforderung für den Dosierprozess dar.

Ziel dieser Arbeit ist es durch Charaktisierung des neuen Verdickermittels verschiedene Möglichkeiten der Dosierung zu recherchieren und zu diskutieren. Infolgedessen soll ein Konzept der Dosierung technisch geplant werden, welches den Forderungen des Unternehmens entspricht. Ausgewählte Aspekte sind beispielsweise die Dosiergenauigkeit und das Handling durch die Produktion.

### **2.2 Abgrenzung der Aufgabenstellung**

In Abgrenzung zur Aufgabenstellung wird in dieser Arbeit kein Bezug zur realen Umsetzung des vorgestellten Konzeptes genommen. Es werden lediglich Betrachtungen und Möglichkeiten der Dosierung zusammengestellt und diskutiert. Diese Arbeit soll dabei ein gesamtheitliches Bild der Problematik zeichnen und mögliche Lösungen hierfür aufzeigen. Die Entscheidung ob das näherbeschriebene Konzept tatsächlich umgesetzt wird, bleibt an dieser Stelle dem betreuenden Unternehmen überlassen. Somit finden Aspekte der Inbetriebnahme oder Testreihen einer umgesetzten Dosierstation für diese Arbeit keine Bedeutung.

Aufgabenstellung ist auf ein Drittel der Seite zu kürzen



## 3 Theoretische Grundlagen

Optional Stand der Technik betrachten –j. Fassfolgeplatten Systeme

### 3.1 Chemische Produktion und Prozesssicherheit

Es gibt verschiedene Charakteristika, die den Betrieb einer chemischen Anlage beschreiben. Dazu gehören zum einen die technische Ausführung der Verfahrenstechnik, aber auch Aspekte wie die Arbeitsweise der Produktion oder das vorliegende Sicherheitskonzept.

#### 3.1.1 Produktionsweisen in der Chemie

Chemieanlagen können je nach Produkt und Produktionsmenge auf verschiedene Weisen produzieren.

**Batch-Betrieb** Eine Arbeitsweise der chemischen Produktion stellt der sogenannte Batch-Betrieb, auch Chargenbetrieb genannt, dar. Bei dieser Fahrweise werden jegliche Prozess- und Verfahrensschritte in zeitlich festgelegter Reihenfolge nacheinander durchgeführt. Die Ausgangsstoffe werden hierfür in ein geeignetes Reaktionsgefäß, wie zum Beispiel einen Rührkessel, gegeben und die Reaktion gestartet. Danach wird das Reaktionsprodukt in entsprechende Lagertanks oder Gebinde transferiert und das Reaktionsgefäß gereinigt. Gerade für geringe Produktionsmengen oder häufigerem Wechsel der Produkte wird diese Betriebsweise bevorzugt. Durch den variablen Aufbau der Anlage werden somit auch verschiedene Reaktionszeiten und Herstellungsverfahren möglich gemacht. [Ign15]

In der Produktionsplanung einer solchen Produktionsweise können mehrerer Batches auf einer Fertigungslinie für das selbe Produkt geplant werden. Die Zusammenfassung dieser Batches wird allgemein als Produktionskampagne bezeichnet und hat den Vorteil, dass mehrere Batches hintereinander gefahren werden und somit weniger Unterbrechungen durch mögliche Umrüst- oder Reinigungsarbeiten entstehen. Zudem lassen sich bei der Lagerung einer Kampagne durch die einzelnen Batches Produktionsabweichungen ausgleichen. [SAP22]

**Kontinuierlicher Betrieb** Dem Batch-Betrieb gegenüber steht der kontinuierliche Betrieb. Im Gegensatz zur zeitlichen Taktung von Batch-Anlagen findet für diese Arbeitsweise eine örtliche Separierung der Verfahrensschritte bei kontinuierlichem Massenstrom statt. Die Prozessbedingungen, wie Temperatur, Druck oder Produktzusammensetzung sind deshalb stationär. Durch den festen Reaktionsablauf der Anlage eignet sich diese Fahrweise hauptsächlich für große Produktionsmengen. Neben dem Hauptprodukt fallen für diese Produktionsweise natürlich auch mögliche Nebenprodukte kontinuierlich an und sind entsprechend zu verwerten. [Ign15]

#### 3.1.2 Industrielle Gebinde für Flüssigkeiten

Um ein Edukt neu in die Produktion einzubinden sind, nicht nur die chemisch-physikalischen Eigenschaften relevant. Auch der Aspekt der Gebindeform ist maßgeblich für die Einfügung des Eduktes in den Produktionsablauf. Für

flüssige Edukte sind im Tagesgeschäft der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH hauptsächlich Kunststoff-IBCs (Intermediate Bulk Container) und zum Teil Kunststoff-Deckelfässer im Einsatz. Es sei jedoch erwähnt, dass auch weitere Gebinde auf dem Verpackungsmarkt verfügbar sind, wie beispielsweise Flüssig-IBCs, Kanister, Hobbocks oder Metallfässer.

Den IBC als kubisches Gebinde gibt ca. seit den 1960er Jahren und hat sich über eine Richtlinie des VDI aus den frühen 70er-Jahren zu einem Standard der großen Einzelverpackungen entwickelt. Zuvor waren zum Großteil 200 L-Fässer im Einsatz, welche sich neben der geometrischen Form auch maßgeblich im Handling zum IBC unterscheiden. [Hü22] So lassen sich Fässer in dieser Größenordnung beispielsweise vorwiegend als 4er-Packung sicher transportieren und benötigen hierfür zusätzliche Paletten, sowie Schrumpffolie oder Transportbänder um die Behälter zu fixieren. Ein IBC hingegen kann direkt als Gebinde mit einem Hubwagen oder Gabelstapler transportiert werden ohne umfangreiche Vorbereitung. Weitere Punkte im Vergleich zwischen IBC und Fass finden sich unter Tabelle 1.

Tab. 1: Allgemeiner Vergleich der Gebinde IBC und Fass [Kam22]

|                                     | <b>Einzelfass<br/>(1 Fass)</b>                           | <b>Fasspalette<br/>(4 bis 5 Fässer)</b>     | <b>IBC<br/>(1 Container)</b>     |
|-------------------------------------|--|---|----------------------------------|
| <b>UN-Zertifikat</b>                | möglich  |   |                                  |
| <b>Transportvor-<br/>bereitung</b>  | evtl. extra Palette mit<br>Schrumpffolie/Transportbänder |   | keine                            |
| <b>Transport<br/>(voll)</b>         | schwer<br>mit Fassheber                                  | Gabelstapler, Flurförderzeuge               |                                  |
| <b>Transport<br/>(teilentleert)</b> | schwer<br>mit Fassheber                                  | schwer mit Gabelstapler,<br>Flurförderzeuge | Gabelstapler,<br>Flurförderzeuge |
| <b>Abfüllmenge</b>                  | klein  | klein bis mittel                            | mittel bis groß                  |
| <b>Lagerkapazität</b>               | sehr klein   | klein bis mittel                            | groß                             |
| <b>Erwärmbarkeit</b>                | möglich  | nicht möglich                               | möglich,<br>aber nicht effektiv  |
| <b>Verwendung</b>                   | i.d.R einmalig   |   | mehrmals möglich                 |
| <b>Stapelbarkeit</b>                | schlecht stapelbar                                       |   | gut stapelbar                    |
| <b>Produktreste</b>                 | > 5 kg   |   | ≤ 5 kg                           |
| <b>Anschlüsse</b>                   | Deckel oder Spundloch                                    |   | Deckel oder<br>Auslaufarmatur    |

### 3.1.3 Sicherheit von Chemieanlagen

Das Thema Sicherheit findet sich neben dem Gefahrguttransport in der Logistik natürlich auch im restlichen Umfang der Chemieanlage wieder. Vom Betreiber einer solchen Anlage ist durch verschiedene Gesetzte, Verordnungen und technischen Regeln ein Gesamtsicherheitskonzept zu erarbeiten und umzusetzen. Beispiele solcher Gesetze sind das Arbeitsschutzgesetz, das Chemikaliengesetz, das Umweltverträglichkeitsgesetz und das Geräte- und Produktionssicherheitsgesetz GSPG. Diese Gesetze münden dann seit dem Jahr 2002 in die Betriebssicherheits-

verordnung (kurz: BetrSichV), welche eine Gesamtbetriebssicherheitsverordnung darstellt und die eben genannten Gesetze zusammenfasst. Weitere zu beachtende Verordnungen sind die Explosionsschutz- und die Gefahrstoffverordnung. Aus diesen Verordnungen setzten sich nun wiederum verschiedenste technische Regeln wie die EU-Richtlinie 94/9/EG (ATEX 95), Technische Regeln für Behälter (TRB) oder Technische Regeln für Rohrleitungsanlagen (TRR) zusammen. Diese erleichtern das Umsetzen, der geforderten Verordnungen und Gesetze und bilden zusammen mit berufsgenossenschaftlichen Regelungen ein Gesamt-Sicherheitskonzept für eine chemische Anlage. [Ign15]

Ausführung eines solchen Sicherheitskonzeptes in der Praxis zeigt sich zum Beispiel in Form von Arbeits- und Betriebsanweisungen für die Mitarbeiter. Aber auch regelmäßige Sicherheitsschulungen, Instandhaltung der Anlage, Nutzung sicherheitstechnischer Ausrüstung, Dimensionierung und Ausführung der Verfahrenstechnik, Ausweisung von Explosionszonen und viele weitere Punkte ergeben sich aus diesem festgelegten Sicherheitskonzept. Für weiterführende Informationen sei an dieser Stelle auf die angegebenen Verordnungen verwiesen. Für einen Überblick über die Thematik lassen sich weitere Informationen in [Ign15] finden.

#### **Zoneneinteilung explosionsgefährdeter Bereiche gemäß EU-Richtlinie 1999/92/EG**

Da das Sicherheitskonzept der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH ebenfalls die Einteilung von Explosionszonen beinhaltet, wird die EU-Richtlinie 1999/92/EG (ATEX 137) in kurzer Form näher erläutert. Die Prüfung eines Bereiches auf eine explosionsgefährdete Zone erfolgt durch eine sicherheitstechnische Fachkraft in einem Explosionsschutzdokument. Wird der Bereich als explosionsgefährdet eingestuft, ist für Atmosphären aus brennbaren Gasen, Nebeln oder Dämpfen und Luft eine Festlegung auf die Zone 0, Zone 1 oder Zone 2 möglich. Diese unterscheiden sich nach Ausmaß der Explosionsgefährdung in diesem Bereich. Analog dazu teilen sich die Zonen 20, 21 und 22 in explosionsgefährdeter Bereich für Staubwolken ein. In der EU-Richtlinie 1999/92/EG stellt Zone 2 der explosionsgefährdeten Bereiche den Bereich mit der geringsten Explosionsgefahr da. Im Normalbetrieb ist nicht davon auszugehen, dass eine explosionsfähige Atmosphäre entsteht und wenn dann nur kurzzeitig in Erscheinung tritt. Beispiele hierfür können Produktionsbereiche sein in denen mit brennbaren Flüssigkeiten hantiert wird. Zudem gehören Bereiche, welche die Zonen 1 und 0 näher umgeben ebenfalls zur Zone 2. Die Zone 1 beschreibt den nächsthöheren Grad der explosionsgefährdeten Bereiche. In dieser Zone treten im Normalbetrieb gelegentlich explosionsfähige Atmosphären als Gemisch aus brennbaren Gasen, Dämpfen oder Nebeln und Luft auf. Zu dieser Zone gehören jegliche Bereiche in näherer Umgebung zu Zone 0, aber auch zum Teil das innere von Reaktionsgefäßen, der nähere Bereich von leicht zerbrechlichen Armaturen (z.B. aus Glas) oder der Raum um Beschickungsöffnungen und Abfüllanlagen. Bereiche mit der größten Explosionsgefährdung werden mit Zone 0 gekennzeichnet. Hier sind explosionsfähige Atmosphären aus Luft und brennbaren Stoffen (Gase, Nebel, Dämpfe) häufig oder über längere Zeiträume vorzufinden. Meist werden die Bedingungen für diese Zone nur im Inneren von Behältern, Rohrleitungen oder Anlagen bedient. [Ign15, BB18]

#### **Verwendung von Betriebsmitteln in Ex-Zonen gemäß EU-Richtlinie 2014/34/EU**

Möchte man nun ein neues Betriebsmittel, wie beispielsweise eine Pumpe, in der Anlage einführen ist hier ebenfalls der Explosionsschutz zu beachten.

Hierfür gibt die EU-Richtlinie 2014/34/EU eine umfangreiche Möglichkeit der Einstufung und Kennzeichnung vor. Neben einer Prüfung der Zündtemperatur für den verwendeten Prozessstoff sind für elektrische Betriebsmittel die Oberflächentemperaturen entscheidend für die Wahl der Temperaturklasse in Tabelle 2. Die Zündtemperatur des Prozessstoffes sollte dabei mindestens 40 °C über der zulässigen Oberflächentemperatur des Betriebsmittels sein. Die Angabe der Explosionszone und der Temperaturklasse sind als Minimum der zu tätigenen Einstufungen zu verstehen, um ein Betriebsmittel für einen explosionsgefährdeten Bereich auszulegen. Es sind jedoch auch weitere Aspekte und Einstufungen in der Richtlinie beschrieben, wie der Einsatzbereich, die Explosionsgruppe oder das Geräteschutzniveau, welche ebenfalls hinzugezogen werden sollten. Mehr dazu in einem sehr anschaulichen Plakat unter [ECO16] oder in [bgc22].

Tab. 2: Temperaturklassen laut EU-Richtlinie 2014/34/EU, erstellt nach [Ign15]

| <b>Temperatur-<br/>klasse</b> | <b>Betriebsmittel<br/>Oberflächentemperatur</b> | <b>Prozessstoff<br/>Zündtemperatur</b>         |
|-------------------------------|---|--|
| T 1                           | 450 °C  | $\geq 450\text{ °C} \rightarrow 490\text{ °C}$ |
| T 2                           | 300 °C  | $\geq 300\text{ °C} \rightarrow 340\text{ °C}$ |
| T 3                           | 200 °C  | $\geq 200\text{ °C} \rightarrow 240\text{ °C}$ |
| T 4                           | 135 °C  | $\geq 135\text{ °C} \rightarrow 175\text{ °C}$ |
| T 5                           | 100 °C  | $\geq 100\text{ °C} \rightarrow 140\text{ °C}$ |
| T 6                           | 85 °C   | $\geq 85\text{ °C} \rightarrow 125\text{ °C}$  |

Aufgrund der hohen Explosionsgefährdung sind deshalb in den Zonen 0 und 1 nur Geräte erlaubt, die explosionsicher sind. Ist ein Gerät mit dem Symbol Ⓢ gekennzeichnet, darf es in einen der entsprechenden Zonen verwendet werden, da durch die nach Prüfung vergebene Kennzeichnung eine Explosion in einer explosionsfähigen Atmosphäre ausschließt. Technisch wird dies zum Beispiel durch eine druckfeste Kapselung oder Eigensicherheit gewährleistet. In Zone 2 ist die Regelung hierfür nicht so streng. Hier reicht es wenn das Gerät schwadensicher ist und es beim kurzfristigen auftreten einer explosionsfähigen Atmosphäre über mindestens 2 h nicht zu Explosion kommt. [Ign15]

### 3.2 Verdickungsmittel

In der Farben- und Putzindustrie werden Verdickungsmittel als rheologische Additive bezeichnet. Sie erhöhen die Viskosität von Flüssigkeiten und ändern somit ihre rheologischen Eigenschaften, welche die Auftrags-, Fließ- und Verlaufseigenschaften von Farben und Putzen bestimmen. Verdickungsmittel kommen jedoch auch in der Lebensmittelchemie oder Pharmazie zum Einsatz. Je nach dem welche Anforderungen an das Verdickermittel gestellt werden, unterscheiden sich diese in ihrer Zusammensetzung (siehe Abb. 1). [BRRS09]

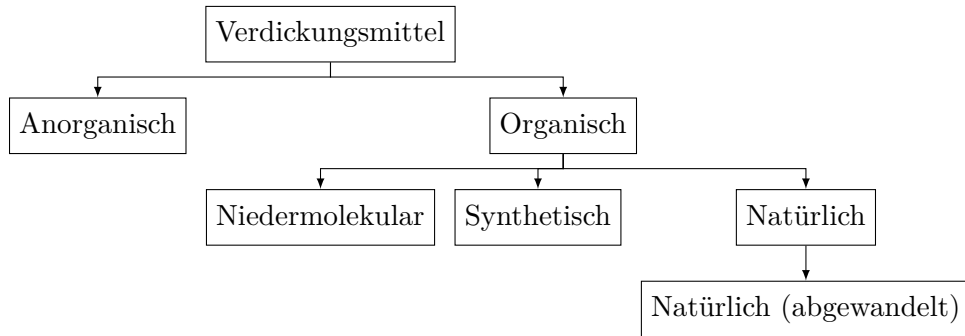


Abb. 1: Einteilung von Verdickungsmitteln nach Zusammensetzung [BRRS09]

Je nach Verdickungsmittel können verschiedene Effekte wie Gelbildung, Solvatation, Ausbildung von Netzstrukturen, Coulomb-Kräfte, Quellung und Wasserstoff-Brückenbindungen, sowie deren gegenseitige Einflussnahme die Erhöhung der Zähflüssigkeit bewirken. [BRRS09]

Betrachtet man speziell die sogenannten assoziativen Verdickungsmittel lassen sich diese den Gruppen der abgewandelten, natürlichen Verdicker und den synthetischen Verdickern zuordnen. Sie spezifizieren sich gegenüber anderen Verdickertypen darin, dass sie neben hydrophilen Gruppen auch hydrophobe End- und Seitengruppen enthalten, welche dem Verdickungsmittel einen Tensidcharakter verleihen. Deshalb bestehen assoziative Verdicker unter anderem aus hydrophob modifizierten Polymerstrukturen (siehe Abb. 2).

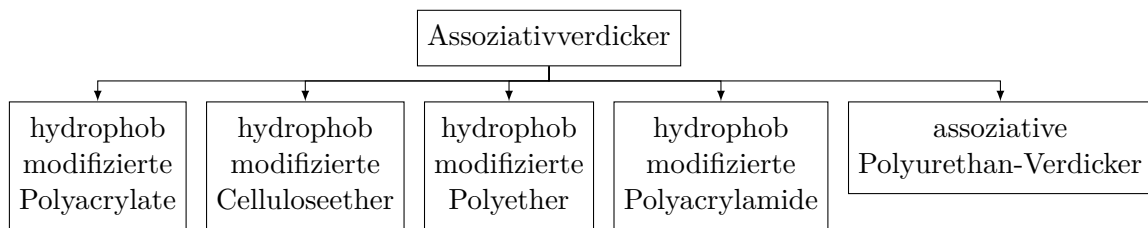


Abb. 2: Einteilung von Assoziativ-Verdickern nach chemischer Struktur [BRRS09]

Diese strukturelle Eigenschaft der Assoziativ-Verdicker macht die Bildung von Micellen möglich und es treten neben der Quellung in der Wasserphase sogenannte „Micellbrücken“ zwischen Latex-Teilchen der Bindemitteldisperion auf, welche eine zusätzlich Viskositätserhöhung bewirken. [BRRS09]

In Abbildung 3 ist eine schematische Struktur eines solchen assoziativen Polyurethan-Verdickers aufgeführt. Diese beispielhafte Struktur zeigt hydrophile, höher molekulare Polyethersegmente, welche über Urethan-Gruppen verbunden sind und durch hydrophobe Molekülgruppen verknüpft werden. [BRRS09]

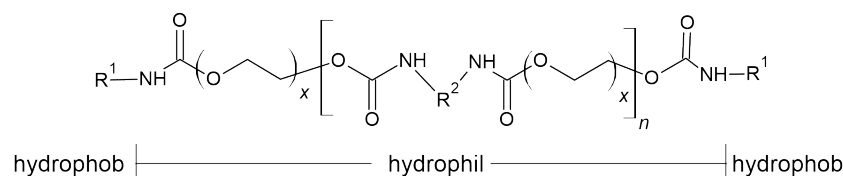


Abb. 3: schematische Struktur eines assoziativen Polyurethan-Verdickers, erstellt nach [BRRS09]

Durch diesen Mix der hydrophoben und hydrophilen Strukturen wird der Tensidcharakter des Verdickungsmittels bestimmt und es ergeben sich Netzstrukturen mit assoziierten „Micellbrücken“, wie in Abbildung 4 dargestellt. Zusätzlich ist zu erkennen, dass auch Wechselwirkungen mit bereits vorhandenen Tensidmolekülen in der Dispersion auftreten können und die Struktur somit weiter stabilisieren. [Mez16]

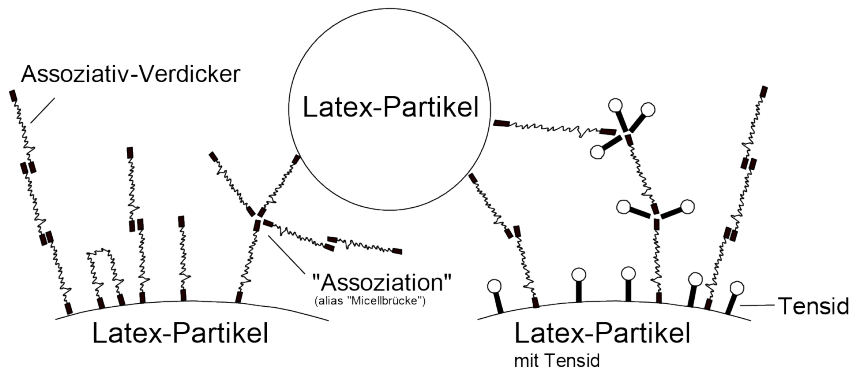


Abb. 4: Netzstruktur durch Verdickermittel in Latex-Dispersion (mit und ohne Tensid), erstellt nach [Mez16]

Aufgrund dieser ausgeprägten Netzstrukturen innerhalb des Verdickungsmittels ist es jedoch auch möglich, dass das Verdickungsmittel selbst eine hohe Viskosität aufweist. Dieser Punkt kann erheblichen Einfluss auf die großtechnische Verarbeitbarkeit des Additives haben und wird im weiteren Verlauf dieser Arbeit näher betrachtet.

### 3.3 Dosierung von Flüssigkeiten

#### 3.3.1 Charakterisierung des Dosierstroms

**Rheologie von Fluiden** Um den Dosierstrom einer Flüssigkeit charakterisieren, ist es zunächst nötig die Fließeigenschaften beschreiben zu können. Die Wissenschaft der Rheologie beschäftigt sich unter anderem mit dem Fließ- und Deformationsverhalten von Flüssigkeiten und teilt diese zunächst in NEWTONSCHE und NICHTNEWTONSCHE Fluide ein. Grundlage dieser Einteilung sind Untersuchungen von ISAAC NEWTON, welcher sich bei konstanter Temperatur mit der Schergeschwindigkeit  $D$  in Abhängigkeit von der Schubspannung  $\tau$  beschäftigte. Das Ergebnis dieser Arbeit ist das NEWTONSCHE FLIESSGESETZ unter Gleichung (1), welche den Fließwiderstand  $\eta$  einer Flüssigkeit bei gegebener Temperatur als Stoffkonstante benennt. Dieser Fließwiderstand  $\eta$  ist heute unter der Bezeichnung der dynamischen Viskosität bekannt.

$$\tau = \eta \cdot D \quad (1)$$

$D$  ... Schergeschwindigkeit

$\tau$  ... Schubspannung

$\eta$  ... Dynamische Viskosität

Es sei erwähnt, dass neben der dynamischen Viskosität auch eine kinematische Viskosität  $\nu$  existiert. Diese beschreibt in Gleichung (2) jedoch lediglich das Verhältnis zwischen der dynamischen Viskosität und der Dichte eines Fluides.

$$\nu = \frac{\eta}{\rho} \quad (2)$$

$\nu$  ... kinematische Viskosität

$\rho$  ... Dichte

$\eta$  ... Dynamische Viskosität

Schlussendlich gilt für die Einteilung der Fluide nach Gleichung (1), dass alle Fluide, welche eine Linearität zwischen Schergeschwindigkeit und Schubspannung ohne Fließgrenze aufweisen als NEWTONSCHE Fluide und diejenigen, die ein nicht-lineares Verhalten und/oder ein Verhalten mit Fließgrenze aufweisen als NICHTNEWTONSCHE Fluide eingeordnet werden. Veranschaulicht wird dies in Abbildung 5 mit einer Auswahl an verschiedenen Rheologieprofilen.

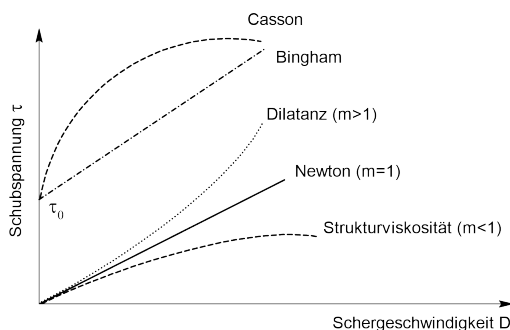


Abb. 5: Fließkurven für verschiedene Fluide, erstellt nach [Hol10]

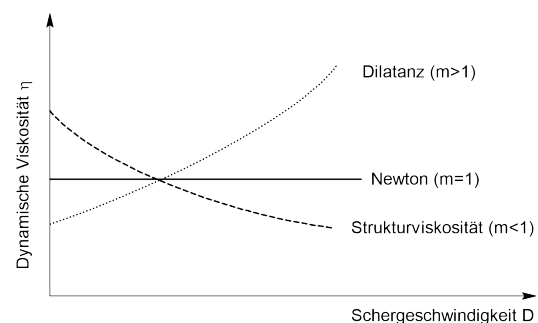


Abb. 6: Viskositätskurven für verschiedene Fluide, erstellt nach [Mun18]

Zur Bestimmung der Viskosität müssen für ein NEWTONSCHEs Fluid laut Gleichung (1) die Schergeschwindigkeit  $D$  und die Schubspannung  $\tau$  bestimmt werden. Eine Möglichkeit hierfür ist die Nutzung eines sogenannten Rotationsviskosimeters. Allgemein beschreiben Rotationsviskosimeter einen Viskosimetertypen, bei dem die zu messende Flüssigkeit zwischen spezifisch geformten Körpern gebracht wird, von denen einer rotiert. Dabei tritt eine Scherung der Flüssigkeit auf und das aufgewendete Drehmoment am Viskosimeter wird gemessen. Neben Rotationsviskosimetern sind auch weitere Viskosimetertypen wie Kapillarviskosimeter und Fallkörperviskosimeter bekannt. Diese unterscheiden sich neben dem Aufbau gegenüber dem Rotationsviskosimeter beispielsweise auch darin, dass sie im Regelfall die Viskosität von NICHTNEWTONSCHEn Fluiden nicht ausreichend untersucht werden kann. [RRM08]

**Ermittlung der Viskosität nach DIN EN ISO 2555** Eine Möglichkeit die dynamische Viskosität einer Dispersion zu bestimmen, ist die Messung mit einem Rotationsviskosimeter nach DIN EN ISO 2555. Da in dieser Norm hauptsächlich ein Rotationsviskosimeter mit Einzelzylinder beschrieben ist, wird an dieser Stelle auf die DIN ISO 3219 verwiesen. In dieser Norm werden zusätzlich Rotationsviskosimeter mit koaxialem Zylinder und Kegel-Platte-Viskosimeter näher beschrieben. [DIN13, DIN18] Das bei ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH verwendete Verfahren zur Viskositätsbestimmung ist angelehnt an die DIN EN ISO 2555 unter Nutzung eines digitalen BROOKFIELD-Rotationsviskosimeters, benannt nach dem Hersteller

AMETEK® BROOKFIELD. Diese Viskosimeter haben den Vorteil preisgünstig zu sein und erlauben ein Messen der Viskosität direkt im Probengefäß. Da jedoch durch das direkte Eintauchen in ein theoretisch beliebiges Probengefäß nur eingeschränkte Übertragbarkeiten und Reproduzierbarkeiten möglich sind, können diese Geräte hauptsächlich für Vergleichsmessungen genutzt werden. Der Hersteller gibt hierfür an ein 600 mL Becherglas als Probengefäß zu nutzen, jedoch wird in der DIN EN ISO 2555 darauf hingewiesen, dass die Becherglasgröße freigewählt werden darf. Für den Vergleich von Messungen rät die Norm dennoch jeweils die gleiche Größe des Becherglases zu nutzen. [RRM08, bro, DIN18]

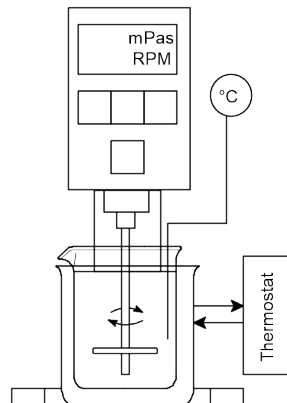


Abb. 7: Viskositätsmessung mit digitalem BROOKFIELD-Rotationsviskosimeter

Die Messung mittels digitalem BROOKFIELD-Viskosimeter ist vergleichsweise einfach. Benötigt werden hierfür das Viskosimeter in einer Halterung, ein Becherglas, ein Temperaturmessgerät und eine herstellerspezifische Spindel. Soll die Viskosität bei bestimmten Temperaturen, abweichend der Labortemperatur bestimmt werden, ist zusätzlich ein thermostatisches Flüssigkeitsbad nötig (vgl. Abb. 7). Die Messung lässt sich nach dem Aufbau über das Bedienfeld starten in dem Spindel und Drehzahl eingegeben werden. Sobald die Messung startet beginnt sich die Spindel zu drehen. Das Messprinzip eines solchen BROOKFIELD-Viskosimeters basiert auf der Messung der Winkelabweichung, auch Torsion genannt, zwischen der im Viskosimeter verbauten Welle und einer zweiten darunter angeordneten Spindel-Welle mit fest definierten geometrischen Körper. Beide Wellen drehen sich dabei mit der selben Drehzahl und sind über eine Federeinheit verbunden. Bei Digital-Viskosimetern wird der Messwert der sich dann durch die Winkelabweichung ergibt direkt über ein Display angezeigt. Entscheidend für die Messung der Viskosität ist bei dieser Messmethode die Auswahl des bereits erwähnten Becherglases, sowie der Spindel und der Drehzahl. Spindel und Drehzahl werden dabei unter Einbezug des Viskositätsbereiches der Probe nach der gewünschten Präzision und dem Geschwindigkeitgefälle ausgewählt. [DIN18] Durch Tabellen des Herstellers, welche sowohl Spindel als auch Viskositätsbereich in Abhängigkeit von Drehzahl und Gerätekonstanten berechnen lassen, werden diese Entscheidungen vereinfacht. [bro]

**Bestimmung der Strömungsform** Nachdem die Viskosität bestimmt ist, lässt sich nun der Dosierstrom des Verdickermittels entsprechend seiner Strömungseigenschaften beschreiben. Hier für wird die sogenannte REYNOLDSZAHL bestimmt. Sie ist eine dimensionslose Kennzahl und beschreibt das Verhältnis zwischen Trägheitskräften zu Reibungskräften in strömenden Flüssigkeiten und ist für durchströmte



Rohrleitungen unter Gleichung (3) definiert. [Fot14]

$$Re = \frac{d_H \cdot \rho \cdot \bar{u}}{\eta} \quad (3)$$

$Re$  ... REYNOLDSZAHL  
 $\eta$  ... dynamische Viskosität des Fluids  
 $\rho$  ... Dichte des Fluids  
 $d_H$  ... hydraulischer Rohrdurchmesser  
 $\bar{u}$  ... mittlere Strömungsgeschwindigkeit

Anhand der REYNOLDSZAHL lässt sich nun mithilfe der Tabelle 3, die jeweilige Strömungsform zuordnen. Diese Zuordnung ist wichtig, da sich je nach Strömungsform unterschiedliche Einflussgrößen auf den Druckverlust somit auf die Auslegung der Dosierung ergeben. Beispielsweise hat für eine laminare Strömung die Wandrauigkeit der Leitung keinen Einfluss mehr, wohin gegen sie in turbulenten Strömungen maßgebliche Druckverluste hervorrufen kann. In laminaren Strömungen überwiegt hierbei der glättende Einfluss der Viskosität gegenüber den Rohrunebenheiten, während in turbulenten Strömungen weitere Wirbel erzeugt werden. [Bsc18]

Tab. 3: Strömungsformen und ihre Reynoldszahlen [Fot14]

| Strömungsform | Laminar | instabiler Bereich | Turbulent |
|---------------|---------|--------------------|-----------|
| Reynoldszahl  | < 2300  | 2300 bis 4000      | > 4000    |

Nach der Bestimmung der Reynoldszahl lässt sich nun mit Hilfe des NIKURADSE-COLEBROOK-MOODY-Diagramms, nachfolgend MOODY-Diagramm genannt, die Rohrreibungszahl  $\lambda$  bestimmen (siehe Abb. 8). Diese Rohrreibungszahl ist eine dimensionslose Kennzahl und kann zweckmäßig in Gleichung (4) eingesetzt werden. Somit ist es möglich den dimensionslosen Druckverlustbeiwert  $\zeta_R$  für gerade Rohrleitungen zu bestimmen und ermöglicht daraufhin die Berechnung des durch Reibung verursachten Druckverlustes  $\Delta p$  auf Basis der erweiterten BERNOULLI-Gleichung (5). [Bsc18]

$$\zeta_R = \lambda \cdot \frac{L}{d} \quad (4)$$

$$\Delta p = \frac{1}{2} \cdot \zeta_R \cdot \rho \cdot \bar{u}^2 \quad (5)$$

$\zeta_R$  ... Druckverlustbeiwert für gerade Rohrstrecken  
 $L$  ... Rohrleitungslänge  
 $d$  ... Rohrdurchmesser  
 $\Delta p$  ... Druckverlust  
 $\rho$  ... Dichte des Fluids  
 $\bar{u}$  ... mittlere Strömungsgeschwindigkeit

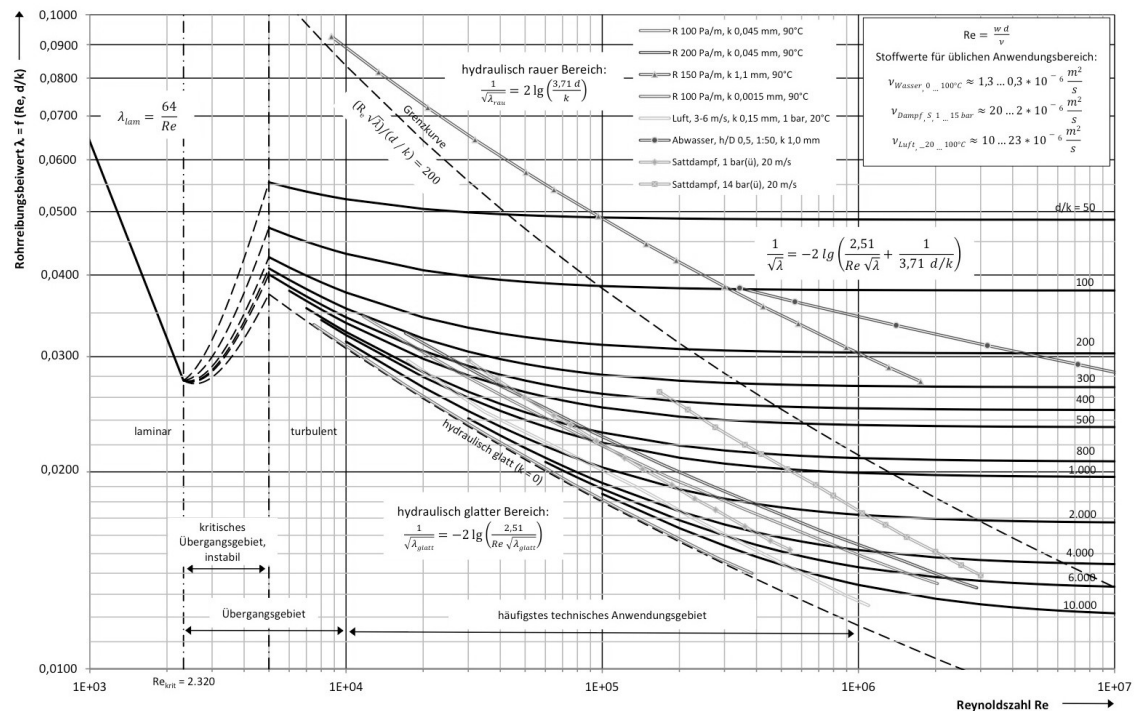


Abb. 8: NIKURADSE-COLEBROOK-MOODY-Diagramm [Msi17, ]

**Gesetz von Hagen-Poiseuille** Liegt für eine nicht-kompressible Flüssigkeit eine laminare Strömung vor, so ist es möglich die zuvor beschriebene Vorgehensweise zu vereinfachen und den auftretenden Druckverlust in einer geraden Rohrleitung direkt mit dem Gesetz von HAGEN-POISEUILLE zu bestimmen. Der Druckverlust wird hierbei in Abhängigkeit vom Volumenstrom, der Rohrleitungslänge, des Rohrdurchmessers und der Viskosität berechnet. Die Definition des Gesetzes, aufgelöst nach dem Druckverlust, findet sich unter Gleichung (6). [Fot05]

$$\Delta p = \frac{8 \cdot \eta \cdot L \cdot \dot{V}}{r^4 \cdot \pi} = \frac{128 \cdot \eta \cdot L \cdot \dot{V}}{d^4 \cdot \pi} \quad (6)$$

$\Delta p$  ... Druckverlust

$\eta$  ... dynamische Viskosität des Fluids

$\dot{V}$  ... Volumenstrom des Fluids

$r$  ... innerer Radius der Rohrleitung

$d$  ... innerer Durchmesser der Rohrleitung

$L$  ... Rohrleitungslänge

Da das Gesetz von HAGEN-POISEUILLE bereits im MOODY-Diagramm enthalten ist, können beide Vorgehensweisen genutzt werden um die jeweils andere Rechnung zu überprüfen. Sollen Rohrleitungseinbauten wie Armaturen, Ventile oder Bogenstücke einberechnet werden, vereinfacht jedoch aufgrund von tabellierten Druckverlustbeiwerten möglicher Einbauten die erweiterte BERNOULLI-Gleichung die Berechnung des gesamten reibungsbedingten Druckverlustes.

### 3.3.2 Dosierpumpen

Da Flüssigkeiten keine hohen Abweichungen der Dichte in Abhängigkeit von geringen Druck- und Temperaturschwankungen aufzeigen, kann selbst eine volumenbegrenzte Dosierung sehr genau sein. Durch die fest definierten Abgrenzungsräume („Kammern“) wird eine solche volumenbegrenzte Flüssigkeitsdosierung in aller Regel mit rotierenden oder oszillierenden Verdränger-Dosierpumpen umgesetzt. Sie zeichnen sich im Vergleich zu Kreislaspumpen dadurch aus, dass die Förderhöhe weitestgehend unabhängig vom Förderstrom ist. Da je nach Dreh- oder Hubzahl ein festes Volumen gefördert wird, eignen sie sich gut, wenn ein Dosierverfahren ohne weitere Messeinrichtung vorausgesetzt wird. Dennoch lassen Sie sich auch mit verschiedenen Messverfahren kombinieren, um so die Dosierung so genau wie möglich zu gestalten. Eine genaue Definition für den realen Förderstrom von Verdrängerpumpen findet sich unter Gleichung 7. [Ign15, Vet02]

$$\dot{m} = i \cdot V_K \cdot n \cdot \rho \cdot \eta_V \quad (7)$$

$\dot{m}$  ... Fördermassenstrom  
 $i$  ... Anzahl der verdrängbaren „Kammern“  
 $V_K$  ... Kammervolumen  
 $n$  ... Drehzahl bzw. Hubfrequenz  
 $\rho$  ... Dichte der Flüssigkeit  
 $\eta_V$  ... volumetrischer Wirkungsgrad

Da in der Realität die rein geometrische Volumenabgrenzung durch die „Kammern“ der Pumpe vom messbaren Förderstrom abweicht wird in Gleichung (7) der volumetrische Wirkungsgrad  $\eta_V$  als Korrekturfaktor genutzt. Dieser unter Gleichung (8) definierte Wirkungsgrad wird von den Eigenschaften des Fluids, sowie von den Betriebsbedingungen und beschreibt dabei das Verhältnis zwischen dem realen Förderstrom  $\dot{V}$  und dem theoretisch, geometrischen Förderstrom  $\dot{V}_{\text{theo}}$ . [Vet02]

$$\eta_V = f(\Delta p, \rho, \nu, E_{\text{geo}}) = \frac{\dot{V}}{\dot{V}_{\text{theo}}} \quad (8)$$

$\dot{V}$  ... realer Volumenstrom  
 $\dot{V}_{\text{theo}}$  ... theoretischer Volumenstrom  
 $\Delta p$  ... Differenzdruck  
 $\nu$  ... kinematische Viskosität der Flüssigkeit  
 $\rho$  ... Dichte der Flüssigkeit  
 $E_{\text{geo}}$  ... pumpenspezifische Geometrie

Verursacht werden diese Abweichungen vom theoretischen Förderstrom durch Leckage- und Elastizitätseinflüsse, welche hauptsächlich durch den von der Pumpe geforderten Differenzdruck entstehen. Der Arbeitsraum der Dosierpumpe ist daher so starr und dicht wie möglich auszuführen. Da neben den Fluid- und den Betriebsbedingungen auch die Bauart bzw. die Pumpengeometrie Einfluss auf den volumetrischen Wirkungsgrad nimmt, ist es wichtig sich genauer mit den verschiedenen Arten der Verdrängungspumpen auseinanderzusetzen. Auch Einflüsse, die die Einbindung und Handhabung in der Produktion betreffen, können entscheidend für die Wahl des Pumpentyps sein.

**Oszillierende Verdrängerpumpen** Zum einen gibt es die Kategorie der oszillierenden Dosierpumpen. Diese Pumpen kennzeichnen sich dadurch, dass sie ein Fluid durch Hubbewegungen eines Verdrängerkörpers fördern. Dieser verdrängende Körper kann bei einer klassischen Pumpe ein zylindrischer Kolben sein, jedoch sind heutzutage vorrangig Membranpumpen im Einsatz bei der das Fördermedium durch eine spezielle Membran getrennt ist (vgl. Abbildungen 9 und 10).

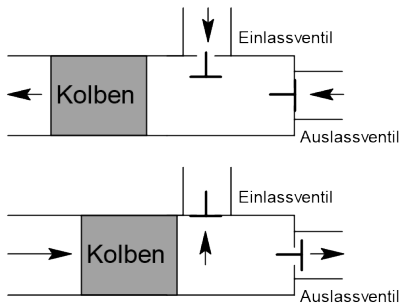


Abb. 9: Skizze einer Kolbenpumpe

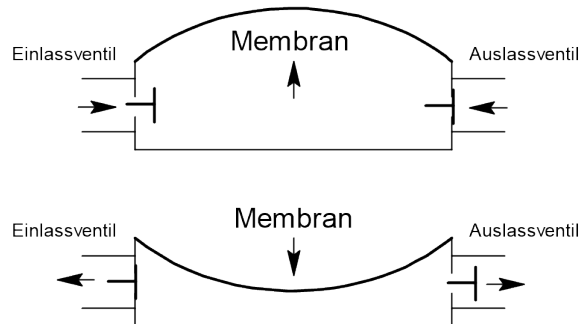


Abb. 10: Skizze einer Membranpumpe

Die im Betrieb nutzbaren Stellgrößen bei diesen Pumpen konzentrieren sich aufgrund ihrer Funktionsweise auf die Hublänge und die Hubfrequenz. Durch den geometrisch genau definierten Hubraum und weitestgehend Leckfreien Pumpenventilen und Kolbenabdichtungen, eignen sich oszillierende Dosierpumpen am günstigsten für die Flüssigkeitsdosierung. Durch das Hubweise fördern der Flüssigkeit ergibt sich jedoch ein digitaler Charakter im Förderstrom. Somit eignen sich diese Pumpen lediglich für diskontinuierliche Dosierung mittels Hubzählung. Der Massenstrom der sich daraus für eine einzylindrige Kolbenpumpe ergibt, ist unter Gleichung (9) zu finden. [Vet02]

$$\dot{m} = h_K \cdot A_K \cdot n \cdot \rho \cdot \eta_V \quad (9)$$

$\dot{m}$  ... Fördermassenstrom  
 $h_K$  ... Hublänge  
 $A_K$  ... Kolbenquerschnitt  
 $n$  ... Hubfrequenz  
 $\rho$  ... Dichte der Flüssigkeit  
 $\eta_V$  ... volumetrischer Wirkungsgrad

**Rotierende Verdrängerpumpen** Die Kategorie der rotierenden Dosierpumpen ist im Vergleich zu oszillierenden Dosierpumpen deutlich facettenreicher. Das hierbei genutzte Verdrängervolumen basiert auf Maßtoleranzen, Spaltmaßen und Elastizitäten des Pumpdraumes, welches durch Rotation der Verdrängersystems gefördert wird. Aufgrund dieser Toleranzen treten in rotierenden Verdrängerpumpen für niedrigviskose Flüssigkeiten merkliche, innere Leckagen auf und sind damit weniger genau als oszillierende Verdrängerpumpen. Sie eignen sich daher hauptsächlich für viskose Fluide. Eine Auswahl an typischen, rotierenden Dosierpumpen ist unter Abbildung 11 dargestellt.

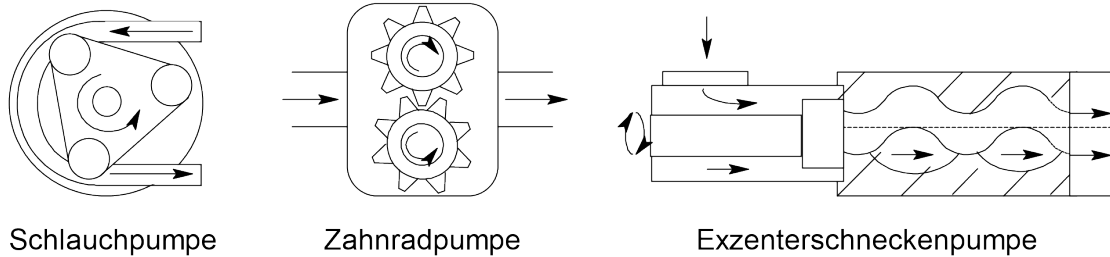


Abb. 11: Skizzen für Rotationspumpen

Hauptstellgröße dieser Pumpenart ist die Drehzahl. Ebenso wie bei der Hublänge bzw. der Hubfrequenz oszillierender Verdrängerpumpen besteht bei rotierenden Verdrängerpumpen eine direkte Proportionalität zwischen Drehzahl und Förderstrom. Eine einheitliche Charakteristik des Förderstroms lässt sich für diese Pumpen nicht definieren, da sich trotz Rotationsprinzip die Förderweisen stark unterscheiden. So weisen weißen beispielsweise Schlauchpumpen im Vergleich zu Zahnradpumpen eine viel deutlichere Pulsation des Förderstroms auf, obwohl beide Pumpe den Rotationspumpen zugeordnet werden. Demnach lässt sich auch der Dosierstrom lediglich allgemein wie in Gleichung (10) dargestellt beschreiben. Je nach Pumpentyp lässt sich dann die geometrische Volumenabgrenzung detaillierter ausführen. [Vet02]

$$\dot{m} = \rho \cdot V_u \cdot n \cdot \eta_V \quad (10)$$

$\dot{m}$  ... Fördermassenstrom  
 $V_u$  ... Verdrängungsvolumen pro Umdrehung  
 $h_K$  ... Kolbenquerschnitt  
 $n$  ... Drehzahl  
 $\rho$  ... Dichte der Flüssigkeit  
 $\eta_V$  ... volumetrischer Wirkungsgrad

Um nach der Vorstellung der verschiedenen Pumpentypen eine Auswahl für die eigene Dosieraufgabe auswählen zu können, sind die verschiedenen Kriterien wie Wirkungsgrad, förderbare Viskosität, Druckstabilität, sowie weitere nicht genannte Aspekte heranzuziehen. Einen Überblick hierfür verschafft die Literatur in [Bie19, S. 224 ff.], sowie ausführlich beschriebene Auswahlhilfen in Form von Tabellen und Diagrammen in [Vet02, S. 125, 219, 659 ff.].

### 3.3.3 Ermittlung des Dosierstroms

Je nach Anforderung an die Genauigkeit der Dosierung kommen verschiedene Messsysteme in Frage, um den Dosierstrom zu bestimmen. Hierbei wird zwischen redundanzfreien Dosiersystemen und Dosiersystemen mit Messredundanz unterschieden. Für redundanzfreie Dosiersysteme wird hierbei auf lediglich eine Systemkomponente, wie zum Beispiel der Kennlinie einer Dosierpumpe vertraut, um den geforderten Dosierstrom umzusetzen. Dosierte diese Systemkomponente fehlerhaft bleibt der Fehler unentdeckt. Diese Art der Dosierregelung ist für Prozesse mit geringen Anspruch an Dosiergenauigkeit möglich und deren Konsequenzen im Produktionsprozess tolerierbar sind. In Abbildung 12 ist ein Beispiel für ein redundanzfreies Dosiersystem unter zu Hilfenahme einer Pumpenkennlinie dargestellt. [Vet02]

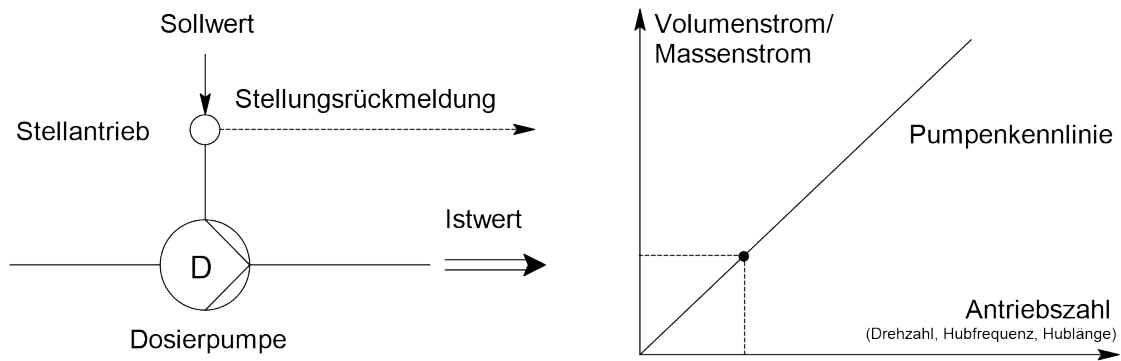


Abb. 12: Skizze für redundanzfreies Dosiersystem, erstellt nach [Vet02]

In Dosiersystemen mit Messredundanz werden solche Abweichungen durch eine weitere Systemkomponente, wie beispielsweise einem zusätzlichen Durchflussmesser, registriert. Die dadurch geschaffene Fehlervermeidung erhöht die Produktionssicherheit im Prozess, erfordert jedoch auch bereits bei Störung oder Abweichung einer der Komponenten eine Fehlersuche. In Abbildung 13 ist eine beispielhafte Skizze für ein redundant ausgeführtes Dosiersystems mit Dosierpumpe und Durchflussmesser dargestellt. [Vet02]

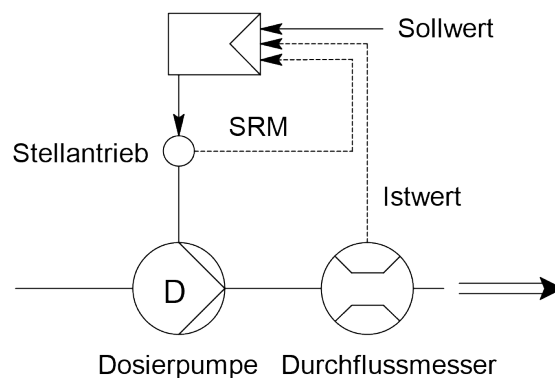


Abb. 13: Skizze für Dosiersystem mit Redundanz, erstellt nach [Vet02]

Eine Möglichkeit für die redundante Bestimmung des Dosierstroms ist einen Coriolis-Massendurchflussmesser als Systemkomponente zu nutzen. Hierbei wird unter Nutzung einer schwingenden Bewegung, welche auf das strömende Fluid einwirkt, die auftretende Corioliskraft zur Messung des Massenstrom genutzt. Diese wird über induktive Messung der Phasendifferenz zwischen Rohreinlauf und Rohrauslauf bestimmt. Ein Vorteil dieser Art der Durchflussmessung ist, dass neben dem Massenstrom auch Eigenschaften wie die Viskosität, der Massenanteil und die Dichte des Fluides bestimmt werden können. Die Messungen dieser zusätzlichen Parameter basieren dann jedoch auf leicht anderen Messmethoden, als die der Bestimmung des Massenstroms. [Ign15] Nachteil ist jedoch, dass für die Messung nach dem Prinzip der Corioliskraft hohe Strömungsgeschwindigkeiten notwendig sind. Ähnliches gilt übrigens auch für die Messung mittels magnetisch-induktiven Durchflussmesser bei der mindestens ca.  $0,5 \frac{m}{s}$  Strömungsgeschwindigkeit notwendig sind. Das kann zum Problem werden, wenn die Strömungsgeschwindigkeit aufgrund von Druckverlusten nicht weiter

erhöht werden kann. Das Messverfahren der Ultraschall-Durchflussmessung wäre dann zu den bereits genannten Verfahren eine Alternative, jedoch können durch zu hohe Viskosität des Fluides die erzeugten mechanischen Wellen zu sehr gedämpft werden und es erfolgt keine sinnvolle Messung. [D. nt, Wik21, Wik20]

Neben den bereits genannten Durchflussmessern gibt es auch so genannte Mengemesser. Diese beruhen, wenn sie nicht eine Ausführung der zuvor genannten Durchflussmesser sind, meist auf einem Verdrängerprinzip und fungieren als Volumen- oder Geschwindigkeitszähler. Typische Beispiele hierfür sind Ovalradzähler und Turbinenzähler. Speziell Volumenzähler bestimmen die durchgeflossene Menge an Fluid meist durch rotierende Verdrängerkörper wie Zahnräder oder Drehkolben. Durch den Fluss des Fluides drehen sich die Verdrängerkörper und es lassen sich pro Umdrehung die transportierten Volumina des Fluides bestimmen. Vorteil dieser Zähler ist, dass sie meist sehr genau arbeiten und deshalb im Alltag oft als Zähler für Wasser, Benzin oder Diesel eingesetzt werden. [Ign15] Ihr Nachteil besteht hauptsächlich im mechanischen Wirkprinzip. Dieses hat zur Folge, dass durch zu drehenden Verdrängerkörper für höhere Viskositäten von Fluiden zusätzliche Druckverluste entstehen. Zudem obliegen die Verdrängerkörper durch die mechanische Bewegung oder dem Fluid selbst auch einem gewissen Verschleiß. Zur Bestimmung des Durchflusses ist das gezählte Fördervolumen durch die Förderzeit zusätzlich zu berechnen.

Um den Dosierstrom ohne Rohrleitungseinbauten zu bestimmen, ist es möglich ein Loss-in-Weight oder Loss-in-Volume Verfahren zu nutzen. Mit diesen hauptsächlich für schlecht fließende, inhomogene Schüttgüter genutzten Verfahren wird der Massenstrom mittels Differentialdosierer bestimmt. Dieser Differentialdosierer misst den Dosierstrom im klassischen Sinne mit Hilfe einer Waage durch die Gewichtsabnahme über die Zeit. Alternativ ist bei fester, bekannter Geometrie des Dosierbehälters und ausreichender Genauigkeit das selbe Prinzip für eine Füllstands- bzw. Volumenabnahme mit Hilfe eines Radarfüllstandsensors möglich. Vorteil der Förderstrombestimmung über ein solches Loss-in-Weight oder Loss-in-Volume Verfahren liegt darin, dass diese nicht vom Fließverhalten des Mediums beeinflusst werden. Jedoch ist zu bedenken, dass eine ausreichende Auflösung der Messbereiche für die jeweilige Dosierung, sowie der richtige Aufbau für das Messprinzip garantiert werden muss. So ist beispielsweise für die Massenmessung die Entkopplung des Wägesystems und für die Radarfüllstandsmessung die einwandfreie Reflexion der Mikrowellensignale an der Dosiergutoberfläche zu gewährleisten. Zudem ist die Dosiergenauigkeit der Radarfüllstandsmessung stark von der Höhe des Dosierbehälters abhängig. Selbst bei  $\pm 2\text{ mm}$  Messabweichung können diese je nach Behälter bereits mehrere Gramm bis Kilogramm Abweichung bedeuten. [Vet02, VEG22]

### **3.4 Rohrleitungsplanung und Zeichnerische Umsetzung**

Diese Abschnitt beinhaltet die rohrleitungstechnische und zeichnerische Umsetzung einer Anlage oder eines Anlagenteils. In Form einer groben Rohrleitungsplanung, sowie der Erstellung eines R&I Fließbildes und eines EMSR-Stellplanes soll die Grundlage für die Ausführung und Dokumentation einer Anlagenerweiterung ermöglicht werden.

### 3.4.1 Rohrleitungsplanung

Die Rohrplanung umfasst im wesentlichen das Festlegen von Charakteristiken von Rohrleitungen, wie Anschlüsse, die Rohrlänge, Nennweiten, Nenndrücke oder auch die Wahl des Werkstoffes und Bestimmung der Rohrleitungsklasse. Diese werden durch die nötigen Betriebsparameter bestimmt und stehen im engen Zusammenhang mit vorhandenen Rohrleitungsstrukturen, sowie der Förderpumpe. Beginnend mit dem Durchmesser hat dieser laut Gleichung (6) einen maßgeblichen Einfluss auf den auftretenden Druckverlust in der Rohrleitung. Durch die vierte Potenz des Durchmesser hat dessen Verdopplung einen 16-mal niedrigeren Druckverlust zur Folge. Das bedeutet ebenfalls, dass die Wahl der Rohrnennweite entscheidenden Einfluss auf die Betriebsbedingungen hat. Trifft man die Annahme, dass der Förderdruck durch die Pumpe begrenzt und von einer laminaren Strömung ausgegangen wird, ergibt sich für die Bestimmung des mindestens erforderlichen Rohrdurchmessers die Gleichung (11) nach dem Gesetz von HAGEN-POISEUILLE.

$$d = \sqrt[4]{\frac{128 \cdot \eta \cdot L \cdot \dot{V}}{\Delta p \cdot \pi}} \quad (11)$$

$d$  ... innerer Durchmesser der Rohrleitung  
 $L$  ... Länge der Rohrleitung  
 $\dot{V}$  ... Volumenstrom  
 $\Delta p$  ... Druckverlust  
 $\eta$  ... dynamische Viskosität

Eine alternative Herangehensweise aus der Literatur trifft die Annahme der Strömungsgeschwindigkeit für das zu fördernde Fluid. Typische Strömungsgeschwindigkeiten für Wasser werden mit 0,3 bis 3  $\frac{\text{m}}{\text{s}}$  und für viskose Flüssigkeiten mit 0,3 bis 2  $\frac{\text{m}}{\text{s}}$  angegeben. Der erforderliche Rohrdurchmesser berechnet sich dann nach Gleichung (12). Durch die Annahme der Strömungsgeschwindigkeit werden Viskosität und Druckverlust in dieser Berechnung nicht einbezogen und es würden sich ähnliche Rohrleitungsdurchmesser für verschieden viskose Flüssigkeiten ergeben.[Bie19]

$$d = 2 \cdot \sqrt{\frac{\dot{V}}{\pi \cdot v}} \quad (12)$$

$d$  ... innerer Durchmesser der Rohrleitung  
 $\dot{V}$  ... Volumenstrom  
 $v$  ... Strömungsgeschwindigkeit

Ist der erforderliche Rohrleitungsdurchmesser bestimmt, kann aus einer Reihe von bevorzugten DN-Stufen nach DIN EN ISO 6708 gewählt werden. Die Nennweite  $DN$  beschreibt dabei jedoch nicht den exakten Innendurchmesser der Rohrleitung, sondern ist das kennzeichnende Merkmal zueinander passender Teile von Rohrleitungssystemen. Für die Auslegung wird die nächsthöhere Nennweite zum berechneten Durchmesser gewählt (vgl. Tabelle 4).[Ign15]

Als weitere Kenngröße für Rohrleitungen ist der Nenndruck  $PN$  zu bestimmen, welcher für Rohrleitungen den maximalen Betriebsdruck eines Rohrleitungssystems



mit Rohrleitungsbestandteilen gleicher Nennweiten und gleicher Druckbelastbarkeit bei einer Betriebstemperatur von 20 °C angibt. Erhöht sich die Betriebstemperatur verringert sich auch der maximal zulässige Betriebsdruck, trotz gleichem Nenndruck. Aus dem realen maximalen Betriebsdruck und der Betriebstemperatur wird dann ähnlich wie bei der Nennweite der Nenndruck der Leitung gewählt. Ist die Nennweite ebenfalls festgelegt, kann nun anhand von Tabellen bestimmt werden, welche Wandstärken und Rohrmaße für den jeweiligen Rohrleitungsbestandteil vorliegen. Je nach Druckstufe und Nennweite können sich auf diese Weise verschiedene Wandstärken der Rohre und somit verschiedene Rohrinneindurchmesser trotz gleicher Nennweite ergeben. In den üblichen Druckstufen bis PN16, sowie üblichen Nennweiten bis DN150 bleiben diese Werte jedoch konstant und unterscheiden sich lediglich bei höheren Nenndrücken und Nennweiten. Der Außendurchmesser der Rohrleitung bleibt hingegen in jedem Fall konstant. (vgl. Tab. 4). [Ign15]

Tab. 4: Maße für Stahlrohre in Millimetern aus unlegierten Stählen in Abhängigkeit von Nennweite und Nenndruck (Richtwerte), erstellt nach [Ign15]

| Maß   | PN  | DN10 | DN15 | DN20 | DN25 | DN32 | DN40 | DN50 | DN65 | DN80 | DN100 | DN200 | DN250 |
|-------|-----|------|------|------|------|------|------|------|------|------|-------|-------|-------|
| $d_a$ | 2,5 |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 6   |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 10  | 17,2 | 21,3 | 26,9 | 33,7 | 42,4 | 48,3 | 60,3 | 76,1 | 88,9 | 114,3 | 219,3 | 273,0 |
|       | 16  |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
| $s$   | 25  |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 2,5 |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 6   |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       | 5,9   | 6,3   |
|       | 10  | 1,8  | 2,0  | 2,3  | 2,6  | 2,6  | 2,6  | 2,9  | 2,9  | 3,2  | 3,6   |       |       |
| $d_i$ | 16  |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       | 6,3   | 7,1   |
|       | 25  |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 2,5 |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 6   |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       | 207,3 | 260,4 |
| $d_i$ | 10  | 13,6 | 17,3 | 22,3 | 28,5 | 37,2 | 43,1 | 54,5 | 70,3 | 82,5 | 107,1 |       |       |
|       | 16  |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |
|       | 25  |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       | 206,5 | 258,8 |
|       |     |      |      |      |      |      |      |      |      |      |       |       |       |

$d_a$  ... Außendurchmesser,  $s$  ... Wandstärke,  $d_i$  ... Innendurchmesser

Um die Rohrleitung nun in Auftrag geben zu können ist sind neben der Rohrleitungslänge und Form, die Angabe der zu nutzenden Rohrverbindung und die Werkstoffwahl nötig. Die in der Chemie am meisten verwendete lösbare Verbindung ist die Flanschverbindung. Sie besteht aus je zwei Flanschen, einer Dichtung, sowie den dazu passenden Schrauben, Muttern und Unterlegscheiben. In Ausführung als Vorschweißflansch und mit der richtigen Werkstoffauswahl ist diese lösbare Rohrverbindung für viele übliche Drücke und Temperaturen einsetzbar. Neben Flanschen gibt es auch weitere lösbare Rohr- und Schlauchverbindungen, wie beispielsweise die KAMLOCK-Kopplung. Sie wird als Schnellverschluss hauptsächlich für Entleerungsschläuche bei niedrigen Drücken und Umgebungstemperaturen genutzt. Soll sind jedoch auch weitere Verbindungen wie Schweiß-, Schraub- oder Muffenverbindungen möglich, welche je nach Anwendungsbereich gewisse Vorteile gegenüber den genannten Möglichkeiten darstellen können.[Ign15] Für die Wahl des Rohrwerkstoffes sind zunächst die korrosiven Eigenschaften des zu fördernden Stoffes nötig. Sind diese bestimmt ist der Rohrwerkstoff so zu wählen, dass der Prozessstoff den Rohrwerkstoff nicht korrodiert. Für hohe Reinheitsanforderungen werden deshalb in Rohrleitungen oft nicht rostende Stähle verwendet.

Bei der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH verbaute Rohrleitungen für Chemikalien bestehen typischer Weise aus V2A-Stahl mit Glattflansch in der Form B1 und sind mit NOVAFLON 200 abgedichtet. Für korrosivere Medien kommt aber zum Teil auch V4A-Stahl zum Einsatz.

Um die bestimmte Rohrleitung in der Anlage nun spezifizieren zu können, gibt es verschiedene Möglichkeiten. Die Rohrleitungsspezifikation der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH nutzt dafür eine abgewandelte Form der Rohrklassen nach PAS 1057. Der Rohrleitungsname setzt sich dabei aus dem in Tabelle 5 aufgeführten Namenssystem zusammen.

Tab. 5: Rohrleitungsspezifikation der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH

|           | Rohrklasse |   |          |   |           |   |            |    | Medium     |   |        |   |                 |   |                                   |
|-----------|------------|---|----------|---|-----------|---|------------|----|------------|---|--------|---|-----------------|---|-----------------------------------|
|           | Typ        | - | Material | - | DN        | - | PN         | -  | Isolierung | - | Medium | - | Aggregatzustand | - | Nummer                            |
| Parameter | RO         |   | 2A       |   | Nennweite |   | Druckstufe |    | IA         |   | frei   |   | F               |   | Nummernkreis<br>und<br>Zählnummer |
|           |            |   | 4A       |   |           |   |            |    | IG         |   |        | G |                 |   |                                   |
|           | RU         |   | PP       |   |           |   |            | I0 |            | P |        |   |                 |   |                                   |
|           |            |   | PE       |   |           |   |            |    |            |   |        |   |                 |   |                                   |
|           |            |   | GF       |   |           |   |            |    |            |   |        |   |                 |   |                                   |
| Rohrname  | R0         | - | 2A       | - | 50        | - | 16         | -  | IA         | - | STY    | - | F               | - | 110.01                            |

R0 ... Rohrleitung überirdisch, RU ... Rohrleitung unterirdisch

2A ... V2A, 4A ... V4A, ST ... Stahl, PP ... Polypropylen, PE ... Polyethylen, GF ... Glasfaser

IA ... Isolierung Außenbereich, IG ... Isolierung Generell, I0 ... keine Isolierung

F ... Flüssig, G ... Gasförmig, P ... Fest

### 3.4.2 Darstellung der Chemieanlage

Fließbilder stellen eine zeichnerische Darstellung der chemischen Anlage oder Anlagenbestandteilen dar und sollen übersichtlich und einprägsam den Aufbau der Anlage oder eines Verfahrens aufzeigen können. In der Zeichnung werden demnach Stoff- und Energieströme, Apparate, Armaturen und Maschinen zusammengefasst um möglichst schnell und effizient einen Überblick zu bekommen. Da je nach betrachteten Aspekt der Anlage verschiedene Anforderung an eine solche Anlagendarstellung gestellt werden, existieren deshalb die Formen Grundfließbild, Verfahrensließbild und Rohrleitungs- und Instrumentationsfließbild (R&I-Fließschema). Sie unterscheiden sich neben der Nutzung verschiedener grafischer Symbole und Fließlinie vor allem in Detailgrad der Anlagenbeschreibung. Dabei stellt das Grundfließbild lediglich das reine Verfahren mit Stoff- und Energieströmen dar, während im R&I-Fließschema jegliche Anlagenkomponenten wie Pumpen, Ventile und Behälter aufgeführt und benannt sind. In den Normen DIN 2800-3 (2014) und DIN EN ISO 10628-1 (2013) sind die verschiedenen Fließschemata genormt. Die dafür zu verwendenden Symbole, Kennungen und Fließlinienformatierungen sind ergänzend in den Normen DIN EN ISO 10628-2 (2013) und DIN 28000-3 und DIN 28000-4 (2014) beschrieben. Beispielfhaft ist in Abbildung 14 ein R & I - Fließbild dargestellt. [Ign15]

### R & I - Fließbild (vereinfacht)

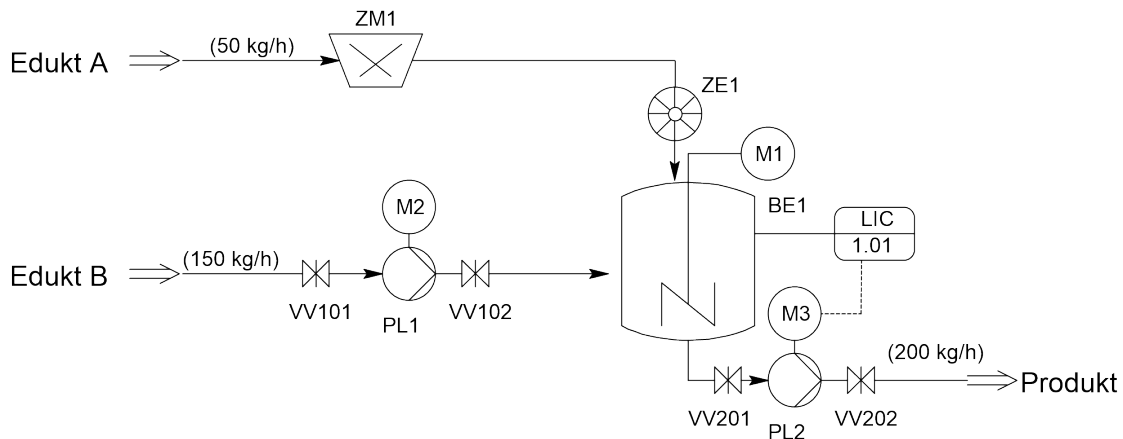


Abb. 14: Vereinfachtes R& I - Fließbild

### 3.4.3 EMSR-Stellenplan

EMSR-Stellenpläne, auch Instrumentation Loop Diagrams genannt, sind die detaillierteste Darstellungsform für Regel- und Steuerungssysteme und enthalten demnach jegliche Informationen, die in einem R&I Fließbild weggelassen werden. Für alle im R&I dargestellten prozessleittechnischen Stellen (PLT-Stellen) sind solche Stromlaufpläne zu erarbeiten und sollen den Signalweg der Instrumentierung verdeutlichen. Ein solcher EMSR-Stellenplan soll desweiteren helfen die PLT-Stelle in Betrieb zu nehmen und im Betrieb die Störungssuche erleichtern. Der Stellplan ist dabei in verschiedene Sektionen unterteilt, um die Informationen aus dem Feld bis hin zum Prozessleitsystem nachvollziehen zu können. Die Benennung dieser Einteilungen kann sich je nach Einrichtung unterscheiden, jedoch zeigt jede Sektion einen Teil des Regelkreises und die Instrumente, die in ihm enthalten sind.

Unter der Bezeichnung *Feld* sind die im Feld installierten Instrumente, sowie die dazugehörigen Verteilerboxen dargestellt. Die Verteilerboxen fungieren dabei als Verbindungspunkte für die Signalleitungen und werden normalerweise nicht im R&I Fließbild dargestellt. Danach folgt in der nächsten Sektion der *Instrument technical room*. In diesem Abschnitt kommen die Stammkabel der Verteilerboxen aus dem Feld auf der A-Seite des Rangierschranks zusammen und werden passend zur B-Seite des Schrankes rangiert. Ein weiteres Stammkabel verbindet nun die Rangierseite B und das Distributed control system (DCS). In diesem münden die 4 bis 20 mA Messsignale dann in I/O-Karten, die die galvanische Trennung der eigensicheren Feldsignale für den sicheren Bereich sicherstellen. Montiert sind diese I/O-Karten zusammen mit mindestens einem Field Bus Module (FBM) auf Intrinsically Safety Termination Assembly Boards (ISTA Boards), welche eine einfache Verknüpfung der I/O Karten mit dem FBM ermöglichen. Das im DCS ankommende Messsignal wird durch den FBM in eine Binärstruktur übersetzt und dann über ein Bus-Kabel in das Prozessleitsystem eingepflegt und weiterverarbeitet. Beispielhaft ist ein solches Instrumentation loop diagram für einen Durchflussmesser in in Abbildung 15 dargestellt. Es sei jedoch erwähnt, dass sich solche Pläne je nach Institution und Anwendung in ihren Bezeichnungen und ihrer Komplexität stark unterscheiden

können.

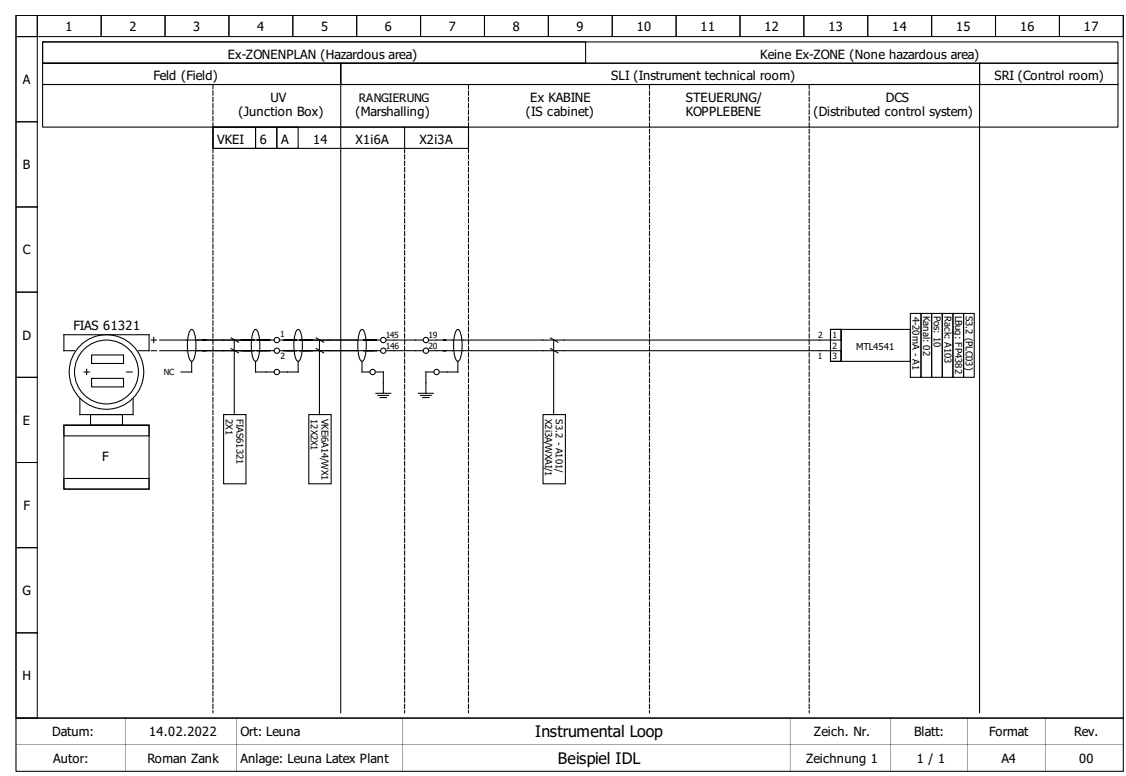


Abb. 15: Beispiel eines EMSR-Stellenplans bei der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH

### 3.5 Allgemein heuristisches Entscheidungsverfahren

Da sich diese Bachelorarbeit mit der Findung einer Lösung für eine Problemstellung beschäftigt, wird sich in diesem Abschnitt kurz der Lehre der Heuristik zugewandt. Allgemein beschäftigt sich diese Wissenschaft mit Verfahren um Probleme zu lösen. Im Vordergrund stehen hierbei methodische Anleitungen, Anweisungen und Denkalgorithmen zu schaffen, welche zur Gewinnung neuer Erkenntnisse führen. [Dud22] Eine Kategorie dieser Verfahren sind allgemein heuristische Entscheidungsverfahren. Das Wort „allgemein“ bedeutet in diesem Fall, dass die Methodik des Entscheidungsverfahrens nicht für ein spezielles Entscheidungsproblem konzipiert ist, sondern durchaus für verschiedenste Entscheidungsprobleme nutzbar ist. Möglichkeiten, die sich aus der Anwendung eines allgemein heuristischen Verfahrens ergeben sind, dass sie:

- zur Lösung beliebiger Entscheidungsprobleme geeignet sind,
- die Zielorientierung erhöht wird und damit Fehlentscheidungen vermieden werden und
- die Trennung von Faktenwissen und persönlicher Bewertung die Entscheidungsqualität erhöht.

Jedoch ergeben sich mit diesen Möglichkeiten auch Grenzen wie zum Beispiel, dass:

- allgemein heuristische Entscheidungsverfahren weniger effektiv und effizient sind als ein existierendes spezielles Entscheidungsverfahren,
- die Vermeidung von Fehlentscheidungen nicht garantiert werden kann und
- mangelndes Fachwissen dadurch nicht kompensiert wird.

Solche Entscheidungsverfahren sind beispielsweise durch die Autoren RUDOLF GRÜNING und RICHARD KÜHN, ROLF BRONNER oder EGBERT KAHLE in der Literatur beschrieben.

## 4 Material und Methoden

### 4.1 Entscheidungsverfahren nach Grüning und Kühn

Im allgemein heuristischen Entscheidungsverfahren nach GRÜNING und KÜHN beschreiben die Autoren auf welcher Grundlage die Entwicklung ihres Verfahrens beruht. Diese umfasst unter anderem heuristische Prinzipien, Entscheidungsmaximen, Erfahrungen der Autoren als Berater für komplexe Entscheidungssituationen, Erfahrung aus der Entwicklung spezieller heuristischer Entscheidungsverfahren, sowie existierenden allgemein heuristischen Entscheidungsverfahren von anderen Autoren. Mehr dazu, sowie die Beschreibung der Arten von Entscheidungsproblemen findet sich in der Literatur [GK13]. Das Verfahren von GRÜNING und KÜHN umfasst dabei sieben Schritte, welche über Schrittsequenzen miteinander verknüpft werden (siehe Abbildung 16).

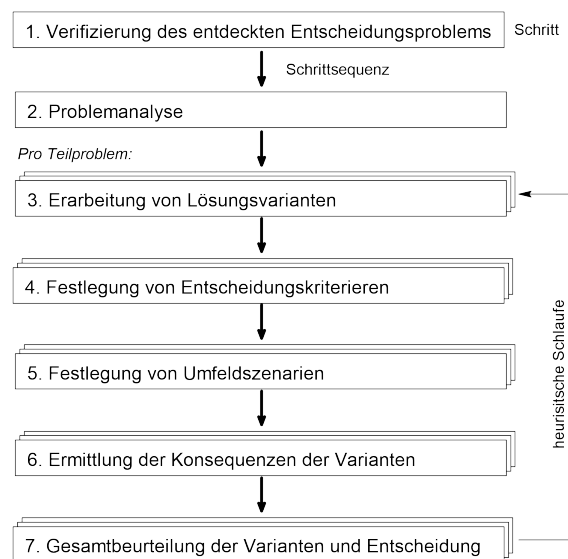


Abb. 16: Allgemein heuristisches Entscheidungsverfahren, erstellt nach [GK13]

Werden in der Problemanalyse mehrere Teilprobleme festgestellt sind die Schritte 3 bis 7 für jedes Einzelproblem zu durchlaufen. Die Rückführung, die durch diese Entscheidungsprozesse entsteht wird „heuristische Schläufe“ genannt und ist mit dem am häufigsten auftretenden Vertreter in der Entscheidungsfindung in Abbildung 16 darstellt. Solche Rückführungen der Entscheidungsschritte können in allen Prozessschritten vorkommen und somit kann es in jeder Teilaktivität zu solch heuristischen Schlaufen kommen. So kann es passieren, dass die Entscheidungskriterien unter Schritt 4 angepasst werden müssen, während bereits in Schritt 6 die Konsequenzen der Lösungsvarianten bestimmt werden. Um das Verfahren anwenden und besser verstehen zu können, werden die einzelnen Schritte des Entscheidungsverfahrens kurzerhand näher erläutert.

**Schritt 1: Verifizierung des entdeckten Entscheidungsproblems** In diesem Schritt ist zu prüfen ob die Bearbeitung des Entscheidungsproblems lohnenswert ist und in wie fern sich Soll- und Ist-Zustand voneinander abweichen und auf verlässliche Informationen zurückführen lassen. Lässt sich die Bearbeitung des Problems als lohnenswert und die Beschreibung des Soll- und des Ist-Zustandes auf valide Informationen zurückzuführen ist, gilt das Problem als verifiziert. Je nach

Wichtigkeit und Dringlichkeit wird dann festgelegt wer und in welchem Zeitraum an dem Entscheidungsproblem gearbeitet werden soll. Ist keine Aussage zur Wichtigkeit und Dringlichkeit möglich wird von beiden der Worst-Case angenommen.

**Schritt 2: Problemanalyse** In diesem Schritt wird die Problemstellung abgegrenzt und strukturiert. Im Zuge dieser Analyse erfolgen dann Recherchen und Ermittlungen von relevanten Informationen, um die Problemursachen festzustellen und das Problem in mehrere Teilprobleme zu zerlegen. Danach wird festgelegt welche dieser einzelnen Probleme parallel oder nacheinander bearbeitet werden können. Diese Struktur ist maßgeblich für das Vorgehen in den folgenden Schritten.

Die folgenden Schritte 3 bis 7 werden mit jedem Teilproblem einzeln durchgeführt und es kann gegebenenfalls zu heuristischen Schlaufen innerhalb dieser Bearbeitungsschritte kommen. Je nach vorgegebener Struktur unter Schritt 2 kann die Bearbeitung dieser Teilprobleme unterschiedlich angegangen werden.

**Schritt 3: Erarbeitung von Lösungsvarianten** In diesem Schritt des Entscheidungsverfahrens werden mindestens zwei oder mehr Lösungsvarianten für das Teilproblem erarbeitet. Um den weiteren Bewertungsprozess des Entscheidungsverfahrens rechtfertigen zu können, ist bei der Erarbeitung der Varianten zu beachten, dass sich diese in wesentlichen Merkmalen und nicht nur in Details unterscheiden.

**Schritt 4: Festlegung von Entscheidungskriterien** Sind die Lösungsvarianten bestimmt, gilt es sich als nächstes die Entscheidungskriterien festzulegen anhand derer die Varianten evaluiert werden sollen. Die Beschreibung dieser Kriterien besteht dabei durch konkret definierte Maßstäbe anhand derer eine Einschätzung erfolgen kann.

**Schritt 5: Festlegung von Umfeldszenarien** Dieser optionale Schritt des Entscheidungsprozesses fordert den Akteur der Entscheidung dazu auf, falls nötig, verschiedene Szenarien des Umfeldes zu beschreiben und Eintrittswahrscheinlichkeiten dafür zu definieren. In der Risiko- und Gefahrenanalysen nach dem HAZOP-Verfahren findet eine solche Beurteilung des Umfeldes beispielsweise statt.

**Schritt 6: Ermittlung der Konsequenzen der Varianten:** Die zuvor überlegten Entscheidungskriterien und die optionalen Umfeldszenarios werden mit den erarbeiteten Lösungsvorschlägen in einer Entscheidungsmatrix zusammengefasst und die sich daraus ergebenden Konsequenzwerte eingetragen. Die Konsequenzwerte werden hierbei durch eingehende Recherchen und dem Wissen und der Erfahrung des Akteurs bestimmt und können daher auch einer gewissen Subjektivität unterliegen.

**Schritt 7: Gesamtbeurteilung der Varianten und Entscheidung** Im letzten Schritt werden die einzelnen Lösungsvarianten in ihrer Gesamtheit beurteilt. Dafür werden irrelevante Varianten eliminiert und danach bestimmt ob für die Wahl der Lösungsvariante ein analytisches oder summarisches Vorgehen bevorzugt wird. Dies entscheidet sich dadurch ob lediglich ein (Einwertigkeit) oder mehrere voneinander unabhängige Entscheidungskriterien (Mehrwertigkeit) die Alternativen unterscheiden und ob es unkontrollierbare Situationen gibt, die für die Variantenwahl entscheidend sind. Im Normalfall kann bei komplexen Problem davon ausgegangen werden, dass diese mehrwertig sind und/oder eine gewisse Unsicherheit oder Ungewissheit der Situation in sich tragen. Laut [GK13]

Münch  
nachfra-  
gen ob  
diese Ris-  
kotabelle  
nur für  
HAZOP  
galt

wird daher ein analytisches Vorgehen bevorzugt bei der Hilfswerte gebildet und verrechnet werden können. Alternativ dazu können sich bei einwertigen und/oder sicheren Entscheidungen auch summarisches Vorgehen eignen, da diese durch Abwägung der Vor- und Nachteile der Varianten weniger komplex und besser interpretierbar sind. In der Literatur sind für die jeweiligen Vorgehensweisen verschiedene Methoden, sogenannte Entscheidungsmaximen beschrieben, welche die Überwindung von Mehrwertig, Unsicherheit oder Ungewissheit möglich machen. Eine Möglichkeit der Überwindung der Mehrwertigkeit und der Unsicherheit ist zum Beispiel die auf BERNOULLI zurückgehende Maxime des Nutzenerwartungswertes. Ist die Bestimmung der Varianten für die einzelnen Teilprobleme nach analytischen oder summarischen Vorgehen erfolgt, können infolgedessen die vorgeschlagenen Varianten der Teilprobleme mit einander abgestimmt werden. Bildet sich dabei keine heuristische Schleife fällt die Entscheidung über die zu realisierende Variante.

#### **4.1.1 Nutzenwertmaxime**

Für das analytische Vorgehen bei der Gesamtbeurteilung der Varianten kann die Nutzenwertmaxime zur Überwindung von Mehrwertigkeit genutzt werden. Sie unterscheidet sich von der Maxime des Nutzenerwartungswertes nach BERNOULLI durch die fehlende Einbeziehung des Erwartungswertes und überwindet somit auch keine Unsicherheiten. Das muss jedoch bei sicheren Situationen der Entscheidung keinen Nachteil mit sich bringen. Die Entscheidung einer Variante mittels Nutzenwertmaxime umfasst vier Teilaufgaben:

##### **Schritt 1: Umrechnung nicht-numerischer Konsequenzwerte**

Nicht-numerische Konsequenzwerte sind anhand einer definierten Skala in Zahlenwerte umzurechnen.

##### **Schritt 2: Umrechnung der Konsequenzwerte in Nutzenwerte**

Für jedes Entscheidungskriterium hat die Summe an Nutzenwerten der Variante „1“ zu betragen. Die Nutzenwerte der Varianten sind dabei so zu bestimmen, dass die Nutzenwerte zwischen 0 und 1 liegen und dass die günstigste Konsequenz den höchsten Nutzenwert besitzt.

##### **Schritt 3: Gewichtung der Entscheidungskriterien**

Die Summe der Gewichtungen der Entscheidungskriterien sollte auch an dieser Stelle wieder 1 betragen, um eine Vergleichbarkeit zu gewährleisten. Die rein subjektiven Gewichte sollten hierbei die relative Bedeutung für die Zielerreichung widerspiegeln.

##### **Schritt 4: Bestimmung der Gesamtkonsequenzen**

Die Nutzenwerte von jedem Entscheidungskriterium werden mit ihren Gewichten multipliziert und die gewichteten Nutzenwerte pro Entscheidungskriterium addiert. Die Variante mit dem höchsten Nutzenwert entspricht dann dem Entscheidungswert.

Vielleicht noch Nutzenwerttabelle zur Veranschaulichung ergänzen ?

## **4.2 Experimentelle Untersuchungen**

Um nähere Erkenntnisse über das Verdickungsmittel TAFIGEL PUR 85 der MÜNZING CHEMIE GMBH zu gewinnen und eine dem Fluid gerechte Auslegung zu gewährleisten sind Untersuchungen Vorversuche unternommen worden. Hierbei



ist zunächst für die strömungstechnische Auslegung die dynamische Viskosität bestimmt worden und infolgedessen untersucht worden welchen Einfluss Verdünnung und Erwärmung auf das Verdickungsmittel haben. Zudem wurden Pumpversuche mit einer Schlauchpumpe durchgeführt, um Erkenntnisse über die Pumpbarkeit zu gewinnen.

#### **4.2.1 Untersuchung der Temperaturabhängigkeit:**

Durch die Verfügbarkeit eines digitalen BROOKFIELD DV-I PRIME Rotationsviskosimeters sind die Messungen der dynamischen Viskosität Vorort erfolgt. Um die für das Verdickermittel angegebene Viskosität von ca.  $35 \text{ Pa} \cdot \text{s}$  aus dem Sicherheitsdatenblatt (vgl. [Mun20]) zu überprüfen, wurden zunächst Untersuchungen bei  $20^\circ\text{C}$  nach DIN EN ISO 2555 durchgeführt. Genutzt worden sind ca. 400 mL des Verdickungsmittels, die in ein 600 mL Becherglas gefüllt wurden. Auf ein thermostatisches Flüssigkeitsbad ist aufgrund konstanter Raumtemperatur verzichtet worden. Gemessen wurde die Viskosität in fünf Messreihen mit einer Drehzahl von 50 rpm mit Spindel 7 des angegebenen Viskosimeters. Diese Spindel ist beim gegebenen Rotationsviskosimeter und 50 rpm für einen Viskositätsbereich von 8000 bis  $80\,000 \text{ mPa} \cdot \text{s}$  ausgelegt und wurde nach jeder Messreihe gespült und getrocknet. Zusätzlich ist eine Viskositätsmessung mit der gleichen Spindel, bei gleicher Drehzahl und Temperatur für ein 50 mL Becherglas durchgeführt worden. Nach der Überprüfung der im Sicherheitsdatenblatt angegebenen Viskosität ist die Abhängigkeit von der Temperatur ebenfalls in Anlehnung an die DIN EN ISO 2555 untersucht worden. Auch hierbei ist, wie in der Viskositätsmessung bei  $20^\circ\text{C}$ , auf ein temperiertes Flüssigkeitsbad verzichtet worden und die Proben wurden stattdessen im Trockenschrank erwärmt. Nachdem die Proben aus dem Trockenschrank entnommen wurden, ist sofort die Temperatur und in direkter Folge die Viskosität gemessen worden. Möglich ist dieses Vorgehen, da sich während der Durchführung zeigte, dass in der Zeit vor und nach der Viskositätsmessung keine signifikante Temperaturänderung registriert wurde. Es sind vier Messreihen mit einem Temperaturunterschied von je ca. 5 K durchgeführt worden. Neben der Viskosität wurde auch die Dichte in Abhängigkeit von der Temperatur bedacht, jedoch ist diese nicht im hauseigenen Labor der ALBERDINGK BOLEY LEUNA bestimmt worden. Die entsprechenden Daten über den Dichteverlauf wurden beim Hersteller angefragt und sind mit einer E-Mail der Abteilung Forschung und Entwicklung beantwortet worden.

#### **4.2.2 Untersuchung der Verdünnungsabhängigkeit:**

Da es sich beim Verdickungsmittel um ein in wässriger Lösung emulgiertes Polymer handelt wird dem Einfluss der Temperatur auch die Verdünnung bzw. die Konzentration an Aktivsubstanz betrachtet. Untersucht wurden hierfür die Sedimentationstabilität des Verdickungsmittels mit und ohne Verdünnung, sowie Viskositätsmessungen verschiedener Verdünnungsreihen. Letzteres wurde zum Vergleich parallel mit dem aktuell genutzten Verdickungsmittel Rheobyk-H 3300 VF der BYK-CHEMIE GMBH durchgeführt.

Geprüft wurden die dynamische Viskositäten der Verdickermittel TAFIGEL PUR 85 und Rheobyk-H 3300 VF in Abhängigkeit von der Verdünnung erneut nach der DIN EN ISO 2555 ohne thermostatisches Flüssigkeitsbad mit einem digitalen BROOKFIELD DV-I PRIME Rotationsviskosimeter. Die Raumtemperatur von

20 °C blieb während der Messung konstant. Die Wahl der Spindel , sowie der Drehzahl hing stark von der jeweils vorliegenden Viskositäten, dem Durchmesser des Becherglases und dem Messbereich des Viskosimeters ab. Lag eine Konfiguration des Viskosimeters außerhalb eines für die Probe nötigen Messbereiches, wurde man durch ein Blinken des Displays darauf aufmerksam gemacht. Genutzt wurden die Spindeln 4 bis 7, sowie die Drehzahlen 20, 50 und 100 rpm und sind für die jeweiligen Messreihen in Tabelle 7 angegeben. Mehr zur Auswahl der Spindeln in Abhängigkeit von Drehzahl und Viskosität ist in der Tabelle 6 zu finden.

Tab. 6: Viskositätsbereiche der verschiedenen Spindeln in Abhängigkeit von der Drehzahl, erstellt nach [bro]

| Spindel                     |         | 1    | 2        | 3         | 4            | 5            | 6            | 7              |
|-----------------------------|---------|------|----------|-----------|--------------|--------------|--------------|----------------|
| Viskosität<br>in<br>mPa · s | 20 rpm  | <500 | 200-2000 | 500-5.000 | 1.000-10.000 | 2.000-20.000 | 5.000-50.000 | 20.000-200.000 |
|                             | 50 rpm  | <200 | 80-800   | 200-2.000 | 400-4.000    | 800-8.000    | 2000-20.000  | 8.000-80.000   |
|                             | 100 rpm | <100 | 40-400   | 100-1.000 | 200-2.000    | 400-4.000    | 1000-10.000  | 4.000-40.000   |

Für die Messreihen ist das jeweilige Verdickungsmittel zusammen mit Wasser in einem 50 mL Becherglas vermengt worden. Aufgrund einer Knappheit an Verdickungsmittel im Labor durch das parallel getestete Sedimentationsverhalten wird bewusst ein 50 mL-, statt einem 600 mL-Becherglas genutzt. Dass damit die Vergleichbarkeit mit den vorangegangenen Viskositätsmessungen vermindert wird, ist in der Diskussion der Ergebnisse unter Abschnitt 6 berücksichtigt. Pro Verdickermittel sollten die Messungen jeweils mit einem Massenanteil an Verdickungsmittel von 100 % beginnen und in 10 %-Schritten reduziert werden, sodass am Ende pro Verdickungsmittel neun Viskositätsmessungen durchgeführt wurden. Die Messung bei 0 % Verdickungsmittelanteil ist nicht vollzogen worden. Auch bei diesen Viskositätsmessungen sind bei mehrfacher Anwendung die Spindeln zwischen den Messungen gespült und getrocknet worden.

Tab. 7: Messparameter und Massenanteile für verdünnte Viskositätsmessungen

| Nr.               | Spindel | $n$ [rpm] | $m_{VD}$ [g] | $m_{H_2O}$ [g] | $m_{ges}$ [g] | $w\%_{VD}$ [%] |
|-------------------|---------|-----------|--------------|----------------|---------------|----------------|
| TAFIGEL PUR 85    |         |           |              |                |               |                |
| 1                 | 4       | 100       | 9,9          | 39,6           | 49,5          | 20             |
| 2                 | 5       | 100       | 13,3         | 31,1           | 44,4          | 30             |
| 3                 | 5       | 100       | 19,0         | 28,5           | 47,5          | 40             |
| 4                 | 5       | 50        | 24,8         | 25,0           | 49,8          | 50             |
| 5                 | 5       | 50        | 29,5         | 19,9           | 49,4          | 60             |
| 6                 | 5       | 50        | 35,7         | 14,8           | 50,5          | 71             |
| 7                 | 5       | 20        | 40,0         | 10,3           | 50,3          | 79             |
| 8                 | 6       | 20        | 45,0         | 8,8            | 53,8          | 84             |
| 9                 | 7       | 50        | 50,0         | 0,0            | 50,0          | 100            |
| Rheobyk-H 3300 VF |         |           |              |                |               |                |
| 1                 | 5       | 100       | 5,2          | 47,0           | 52,2          | 10             |
| 2                 | 5       | 50        | 10,4         | 42,1           | 52,4          | 20             |
| 3                 | 5       | 50        | 15,2         | 35,6           | 50,8          | 30             |
| 4                 | 5       | 50        | 22,2         | 32,5           | 54,7          | 41             |
| 5                 | 6       | 100       | 23,9         | 26,4           | 50,32         | 48             |
| 6                 | 6       | 50        | 29,0         | 21,5           | 50,5          | 57             |
| 7                 | 6       | 100       | 40,4         | 9,7            | 50,1          | 81             |
| 8                 | 6       | 100       | 49,1         | 0,0            | 49,1          | 100            |

$n$  ... Drehzahl,  $m_{VD}$  ... Masse an Verdickungsmittel,  $m_{H_2O}$  ... Masse an Wasser,  $m_{ges}$  ... Gesamtmasse an Lösung,  $w\%_{VD}$  ... Massenanteil Verdickungsmittel

Für die Überprüfung, ob das Verdickungsmittel mit der Zeit sedimentiert, wurden 150 mL des Verdickungsmittels TAFIGEL PUR 85 in einen offenen 500 mL Messzylinder mit  $\pm 10$  mL Messtoleranz gegeben. Danach ist dieser Zylinder für einen Monat unter einem Abzug stehen gelassen worden. Die Erscheinungsform des Verdickungsmittels ist zu Beginn am 08.11.2021, dazwischen am 11.11.2021 und 17.11.2021, sowie am Ende dem 08.12.2021 fotografisch dokumentiert worden. Daraufgehend wurde das in der Untersuchung verwendete Verdickungsmittel mit einer undefinierten Menge an Wasser verdünnt. Durch dieses Vorgehen ist der Anteil an Verdickersubstanz nun über den Feststoffanteil bestimmt und mit den noch folgenden Verdünnungs-Viskositäts-Kurven verifiziert worden. Diese Lösung wurde dann beschriftet in eine Probenflasche mit Deckel abgefüllt und über zwei Monate stehen gelassen. Hiermit soll die überprüft werden ob eine Sedimentation des Verdickungsmittel bei höherem Lösemittelanteil eintritt. Die Überprüfung der Sedimentation erfolgte lediglich optisch und wurde zu Beginn am 08.12.2021 und am Ende 08.02.2022 fotografisch dokumentiert.

#### 4.2.3 Pumpversuche

Da im Laufe der Bearbeitung der Dosieraufgabe die Verarbeitbarkeit des Verdickungsmittels angezweifelt wurde und noch folgende Ausführungen die Nutzung einer Schlauchpumpe in Betracht ziehen ließen, wurden Pumpversuche mit einer PONNDORF Classic 25 durchgeführt. Da Hersteller solcher Pumpen für gewöhnlich die Pumpenkennlinien für Wasser angeben, konnten diese für den Polyurethanverdicker nicht genutzt werden. Stattdessen wurden die mit der Pumpe möglichen Fördermengen durch Volumen- und Zeitmessungen bei unterschiedlichen Drehzahlen gemessen und mit den angegebenen Wasserdrehmengen verglichen. Das Setup für diese Versuchsreihen ist Abbildung 17 dargestellt. Die Schlauchpumpe wurde für den Versuchsaufbau mit 1 " KAMLOCK-Anschlüssen versehen und jeweils eine ca. 2m lange Saugleitung in Form eines 1 " Schlauches mit Sauglanze, sowie eine ca. 6 m langem Druckleitung ebenfalls in Form eines 1 " Schlauches angebracht. Die Sauglanze wurde für die Pumpentests dann in eines der 200 L-Kunststoffässer mit Verdickungsmittel gegeben und das Ende des Druckschlauches in ein leeres 200 L-Kunststoff gehängt. Danach sind die Pumpversuche gestartet worden in dem am Getriebe der Pumpe die niedrigste Umdrehungsgeschwindigkeit eingestellt und der Hauptschalter der Pumpe betätigt wurde. Begannen die Rotationskörper der Pumpe sich zu drehen, konnte nun über das Getriebe die Drehzahl weiter angepasst und durch ein Sichtfenster die Anzahl der Umdrehungen der Rotationskörper innerhalb einer Minute bestimmt werden.



Abb. 17: Aufbau für Schlauchpumpenversuch

Sobald ein optisch konstanter Volumenstrom am Ende des Druckschlauches erkennbar war und die Drehzahl bestimmt wurde, ist die innerhalb von 3 min geförderte Masse bestimmt worden. Dafür wurde das Verdickungsmittel in einer leer gewogenen 1 L-Probenahme flasche abgefüllt und danach erneut gewogen. Dieses Vorgehen ist für die Drehzahlen 33, 57, 73 und 97 rpm durchgeführt worden. Der Füllstand des Fasses aus dem das Verdickungsmittel gefördert wurde, sank während dieser Testreihen und wurde nicht konstant gehalten.

#### 4.3 Recherchearbeit: Literaturarbeit, Fachgespräche und Angebotsanfragen

Neben experimentelle Versuchen wurde zur Förderung des Verdickerungsmittels auch recherchiert. Zusätzlich zu den gefundenen Beiträgen von EBERHARD SCHLÜCKER und GERHARD VETTER in der Literatur [Vet02], wurden vor allem Gespräche mit Herstellern und Vertrieb verschiedener Pumpen- und Messtechnik, sowie

dem Hersteller des Verdickungsmittels der MÜNZING CHEMIE GMBH geführt. Aber auch das Studium der Datenblätter des Verdickungsmittels floß in die Recherche mit ein.

Eine Auswahl an angefragten Hersteller waren zum Beispiel die AxFlow GmbH, ERICH NETZSCH GmbH & Co. Holding KG, LUTZ PUMPEN GmbH, VERDER DEUTSCHLAND GmbH & Co. KG, FLUX-GERÄTE GmbH für Pumpentechnik, sowie der SCHWING VERFAHRENSTECHNIK GmbH, ENDRESS+HAUSER (DEUTSCHLAND) GmbH+Co. KG, ABB ASEA BROWN BOVERI LTD für Messtechnik. Die Liste an angefragten Unternehmen könnte sich an dieser Stelle auch noch weiter fortführen lassen. Grund für diese Vorgehen war die Hoffnung auf bereits vorhandene Erfahrung im Bereich der Pumpen- und Messtechnik zurück zu greifen und sich in der Umsetzung der Dosieraufgabe beraten zu lassen. Zum Teil wurden dafür auch Angebote bei den Herstellern erfragt, um auch eine preisliche Vorstellung zu bekommen. Beim Hersteller des Verdickermittels sind dessen Verarbeitungsmethoden zum Verdickungsmittel TAFIGEL PUR 85 erfragt und in den Datenblättern vor allem sicherheitstechnischen und physikalisch-chemische Eigenschaften herausgearbeitet worden.

#### 4.4 Risikoanalyse

Die Risikoanalyse nutzt als systematisches Auswerteverfahren verfügbare Informationen um Gefährdungen und Risiken abzuschätzen und zu quantifizieren. Innerhalb dieser Analyse werden Gefährdungen identifiziert, die Ursachen für die Gefährdungen beschrieben und das Risiko abgeschätzt. Das Risiko  $R$  als Erwartungswert für einen Schaden in einem bestimmten Zeitraum berechnet sich in Gleichung (13) aus der Schwere  $S$  und der zu erwartenden Häufigkeit  $H$ . [NKT10]

$$R = S \cdot H \quad (13)$$

$R$  ... Risiko

$S$  ... Schwere

$H$  ... Häufigkeit

Laut der Störfallverordnung (12. BImSchV) wird von Anlagenbetreibern neben dem Sicherheitsbericht auch die Darlegung eines Konzeptes zur Verhinderung von Störfällen verlangt. Für die systematische Ermittlung der Gefahren durch Störfälle bei bestimmungsgemäßen und nicht bestimmungsgemäßen Betrieb werden qualitative Methoden und Verfahren wie zum Beispiel das PAAG-Verfahren (HAZOP-Verfahren) zur Hilfe genommen. Zudem sind Risiken für die betrachteten Störfälle durch (semi-)quantitative Verfahren wie beispielsweise LOPA oder einer Risiko-Matrix nach Anhang II und III der Störfallverordnung zu bestimmen. [Neu10]

##### 4.4.1 Risikomatrix

Als ein Instrument der Risikoanalyse stellt die Risikomatrix eine heruntergebrochene Auftragung der Schadensschwere  $S$  über der Schadenshäufigkeit  $H$  in Form einer Tabelle dar. Dabei wird die Häufigkeit eines Schadens in verschiedene Stufen von „Sehr unwahrscheinlich“ bis „Sicher“ und die Auswirkungen nach Schweregrad von „keine

Auswirkung“ bis „katastrophale Auswirkung“ eingeteilt. Die Auswirkungen unterscheiden sich zudem in die Kategorien „Personen“, „Umwelt“ und „Sachwerte oder Produktion“. Die Dimension einer solchen Matrix reicht von 4x4 bis 6x6. Durch eine solche Matrix lassen sich Risiken besser darstellen und bewerten und ermöglichen leichteres Festlegen von Maßnahmen hinsichtlich Dringlichkeit und Umfang. Im Bereich des Arbeitsschutzes wird häufig die Risikomatrix nach NOHL verwendet. [?] Die bei der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH verwendete Risikomatrix ist ebenfalls eine nach NOHL entlehnte Risikomatrix und in Abbildung ?? dargestellt.

| Risiko-Matrix nach Nohl<br>der<br>Alberdingk Boley Leuna GmbH |  |   |  | Wahrscheinlichkeit                          |   |  |  |  |  |
|---|--|---|--|---|---|--|--|--|--|
|   |  |   |  | Vorkommisse pro Jahr                        |   |  |  |  |  |
|   |  |   |  | 1x10-6 – 1x10-4<br>(10.000-1.000.000 Jahre) | 1x10-4 – 1x10-3<br>(1.000-10.000 Jahre)   | 1x10-3 – 1x10-2<br>(100-1.000 Jahre)   | 1x10-2 – 1x10-1<br>(10-100 Jahre)  | 1x10-1 – 1x100<br>(1-10 Jahre)   | > 1x100<br>(> einmal im Jahr)  |
|   |  |   |  | Leitwörter                                  |   |  |  |  |  |
|   |  |   |  | Niemals in der<br>Branche vorgekommen       | Einmaliges<br>Vorkommen in der<br>Branche | Einmaliges<br>Vorkommen innerhalb des<br>Unternehmens oder<br>mehr als ein Vorfall<br>in der Branche   | Einmaliges<br>Vorkommen innerhalb des<br>Standortes oder<br>wenige Vorfälle<br>innerhalb des<br>Unternehmens | Mehrfach<br>auftretendes<br>Vorkommen innerhalb des<br>Standortes oder<br>jährliche Vorkommen<br>innerhalb des<br>Unternehmens | Mehr als jährlich<br>auftretendes<br>Vorkommen am<br>Standort oder<br>mehrfaches<br>Auftreten des<br>Vorfalles innerhalb<br>des Unternehmens |
|   |  |   |  | Sehr<br>unwahrscheinlich                    | Unwahrscheinlich                          | Möglich  | Gelegentlich   | Regelmäßig   | Sicher   |
|   |  |   |  | 0   | 1   | 2  | 3  | 4  | 5  |
| Auswirkungen  | Auswirkungen auf<br>Personen   | Auswirkungen auf<br>die Umwelt  | Auswirkungen auf<br>Sachwerte oder<br>Produktion |   | 0   | 0  | 0  | 0  | 0  |
|   | Keine Verletzung   | Keine Auswirkungen  | Keine Auswirkungen                               | 0   | 0   | 0  | 0  | 0  | 0  |
|   | Leichte Verletzung oder<br>leichter<br>Gesundheitsschaden                            | Geringfügige<br>Auswirkungen  | Geringfügiger Schaden                            | 1   | 0   | 1  | 2  | 3  | 5  |
|   | Mäßige Verletzung oder<br>mäßiger<br>Gesundheitsschaden                              | Mäßige Auswirkungen   | Mäßiger Schaden                                  | 2   | 0   | 2  | 4  | 6  | 10   |
|   | Schwere Verletzung oder<br>schwerer<br>Gesundheitsschaden                            | Schwere Auswirkung  | Schwerer Schaden                                 | 4   | 0   | 4  | 8  | 12   | 20   |
|   | Sehr schwere Verletzung  | Sehr schwere<br>Auswirkung  | Sehr schwerer<br>Schaden                         | 8   | 0   | 8  | 16   | 24   | 40   |
|   | Katastrophale Verletzung   | Katastrophale<br>Auswirkung   | Katastrophaler<br>Schaden                        | 9   | 0   | 9  | 18   | 27   | 45   |
| Risikostufe   | Risikofaktor   | Notwendige Erstmaßnahmen  |  |   |   | Maßnahmen notwendig  |  |  |  |
| Akutes Risiko   | Jede Situation, die eine unmittelbare Gefahr für Menschen oder die Umwelt darstellt. | Sofortige Maßnahmen zu Verringerung des Risikos notwendig, bis hin zum außer Betrieb nehmen bzw. Notabfahren einer Anlage.<br>Sofortige Benachrichtigung des Werkleiters, Produktionsleiters und des Leiters der EHS-Abteilung.<br>Eine Ereignisuntersuchung muss nach dem Grad der Gefährdung!   |  |   |   |  |  |  |  |
| Hoch -<br>dringend  | 20 - 45  | Sofortige Benachrichtigung des Werkleiters, Produktionsleiters und des Leiters der EHS-Abteilung.<br>Für Gefahren, deren Wahrscheinlichkeit "sicher" oder "regelmäßig" eingestuft sind, müssen Übergangslösungen zur Reduzierung der Gefährdung auf ein mäßiges Risiko schnellstmöglich, spätestens jedoch innerhalb von 15 Tagen umgesetzt werden, wenn nicht eine endgültige Maßnahme oder eine Änderung das Risiko sicher minimiert oder ausschließt.<br>Die Wirksamkeit von Übergangslösungen muss regelmäßig überprüft werden.<br>Innerhalb von 7 Tagen nach Entdecken des Risikos ist eine erste Besprechung mit dem Management durchzuführen um die endgültigen Maßnahmen und die Übergangslösung zur Risikominimierung festzulegen. |  |   |   | Durchführung der Maßnahmen, außer Betrieb nehmen oder Änderungen sind innerhalb von 30 Kalendertagen nach der ersten Managementbesprechung umzusetzen.<br>Regelmäßige Überprüfung (nicht länger als 3 Monate) durch das Management bis die Maßnahmen umgesetzt sind. |  |  |  |
| Hoch  | 10 - 18  | Für Gefahren, deren Wahrscheinlichkeit "sicher" oder "regelmäßig" eingestuft sind, müssen Übergangslösungen, zur Reduzierung der Gefährdung, auf ein mäßiges Risiko schnellstmöglich, spätestens jedoch innerhalb von 30 Tagen umgesetzt werden, wenn nicht eine endgültige Maßnahme oder eine Änderung das Risiko sicher minimiert oder ausschließt.<br>Innerhalb von 30 Tagen nach Entdecken des Risikos ist eine erste Besprechung mit dem Management durchzuführen um die endgültigen Maßnahmen und die Übergangslösung zur Risikominimierung festzulegen.  |  |   |   | Durchführung der Maßnahmen, außer Betrieb nehmen oder Änderungen sind innerhalb von 6 Monaten nach der ersten Managementbesprechung umzusetzen.<br>Regelmäßige Überprüfung (nicht länger als 6 Monate) durch das Management bis die Maßnahmen umgesetzt sind.        |  |  |  |
| Mäßig   | 5 - 9  | Innerhalb von 30 Tagen nach Entdecken des Risikos ist eine erste Besprechung mit dem Management durchzuführen um die Maßnahmen zur Risikominimierung festzulegen.   |  |   |   | Durchführung der Maßnahmen, außer Betrieb nehmen oder Änderungen sind innerhalb von 1 Jahr nach der ersten Managementbesprechung umzusetzen.<br>Regelmäßige Überprüfung (nicht länger als 6 Monate) durch das Management bis die Maßnahmen umgesetzt sind.           |  |  |  |
| Gering  | 3 - 4  | Ein niedriges Risiko ist tolerierbar und kann vom Standortleiter akzeptiert werden, jedoch sollten auch hier Möglichkeiten zur Verringerung des Risikos in Betracht gezogen werden.<br>Eine Managementbesprechung ist nur notwendig, wenn interne Vorschriften, wie z.B. bei Empfehlungen aus Sicherheitsbeurteilungen oder PSM Audits, dies verlangen.   |  |   |   | Durchführung der Maßnahmen ist innerhalb von 18 Monaten nach der ersten Managementbesprechung umzusetzen oder Genehmigung eines Ablaufplanes über die 18 Monate hinaus mit regelmäßiger Überprüfung durch das Management.  |  |  |  |
| Geringfügig   | 1 - 2  | Ohne Einschränkungen akzeptierbar   |  |   |   | Keine Maßnahmen notwendig  |  |  |  |

Abb. 18: Risikomatrix nach NOHL der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH

#### 4.4.2 HAZOP-Verfahren

Eine weit verbreitete, strukturierte Methode der Gefahrenanalyse ist das in der IEC 61882:2016 bzw. der DIN EN 61882:2017 beschriebene HAZOP-Verfahren (Hazard And Operability) zu deutsch PAAG-Verfahren (Prognose, Auffinden der Ursachen, Abschätzung der Auswirkungen und Gegenmaßnahmen). Das Verfahren eignet sich für die qualitative Gefahrenuntersuchung von Prozessanlagen mit dem Ziel mögliche Gefahren oder Abweichungen der angedachten Funktionalität des Systems festzustellen. Durch schrittweises Prüfen einzelner Prozessparameter (vgl. Tabelle 8) und Nutzung von Leitwörtern zur Beschreibung der Abweichung (vgl. Tabelle 9) wird somit die Betriebsfähigkeit des Prozesses

bewertet und anschließend Gegenmaßnahmen erarbeitet. [Hau20, Ulf20, Ken17]  
In der folgenden Übersicht in Abbildung 19 ist ein grundlegendes Vorgehen für eine solche Analyse erfasst.

Tab. 8: Typische Parameter für Prozesse nach [Ken17]

| Grundparameter  | Genutzt wenn nötig |         |                 |
|-----------------|--------------------|---------|-----------------|
| Durchfluss      | Mischen            | Rühren  | Transferieren   |
| Füllstand       | Viskosität         | Zugabe  | Separierung     |
| Temperatur      | Zeit               | Phase   | Geschwindigkeit |
| Druck           | Partikelgröße      | Messung | Steuerung       |
| Zusammensetzung | pH-Wert            | Sequenz | Signal          |
| Reaktion        | Start/Stop         | Wartung | Service         |

Tab. 9: Typische Leitwörter für Abweichungen von Parametern nach [Ken17]

| Leitwort                    | Bedeutung   |
|-----------------------------|---|
| Nein (nicht, nichts)        | Konstruktionsabsicht wird nicht erzielt                                 |
| Mehr (hoch, mehr von)       | quantitative Erhöhung des Parameters                                    |
| Weniger (tief, weniger von) | quantitative Verringerung des Parameters                                |
| Ebenfalls (zusätzlich)      | eine weitere Aktivität findet statt                                     |
| Teil von                    | lediglich ein Teil der Konstruktionsabsicht wird erzielt                |
| Umgekehrt                   | logisches Gegenteil der Konstruktionsabsicht tritt ein                  |
| Anders als (anders)         | komplette Substitution, eine andere Aktivität wird genutzt              |
| Alternativ                  | nutzbar für Durchflüsse, Transfers, Quellen und Ziele                   |
| Davor/Danach                | der Schritt, oder ein Teil davon, ist außerhalb einer Sequenz betroffen |
| Früh/Spät                   | das Timing unterscheidet sich von der Planung                           |
| Schneller/Langsamere        | der Schritt wird nicht in der richtigen Geschwindigkeit ausgeführt      |

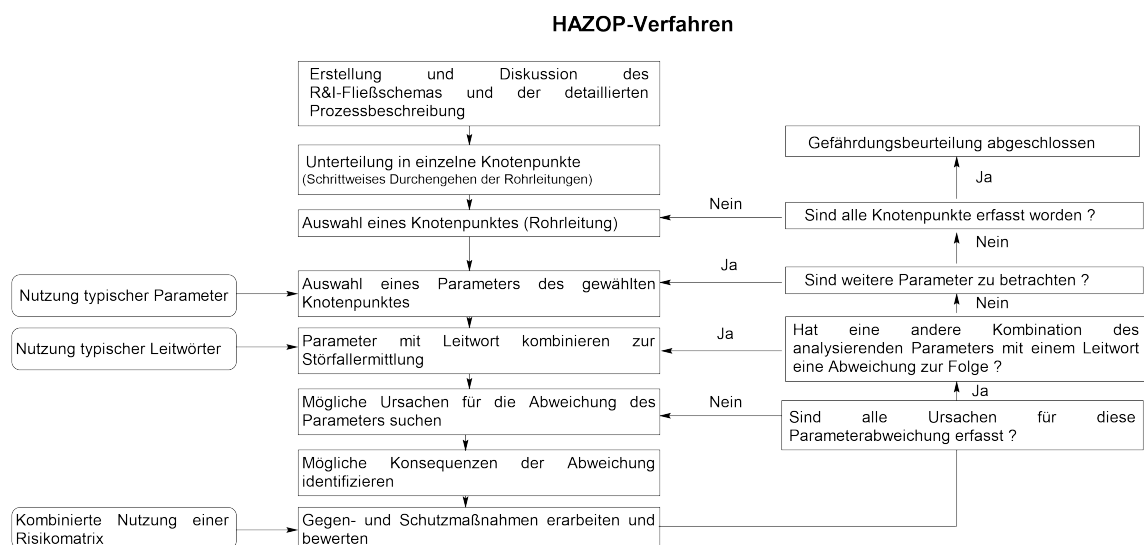


Abb. 19: Schema des HAZOP-Verfahrens, erstellt nach [Ken17, Ulf20]

Im Regelfall wird dieses Verfahren mit einem interdisziplinärem Team durchgeführt und auf Basis deren Erfahrungen die möglichen Gefahren, Änderungen und Maßnahmen erarbeitet. In dieser Arbeit wird sich jedoch in verkürzter Form dennoch mit einer solchen Analyse beschäftigt. Umgesetzt wird das Ganze in Form einer Tabelle, ähnlich wie sie in Abbildung ?? dargestellt ist.

Tabelle einfügen ?

#### **4.5 Computerunterstütztes Zeichnen mit AutoCAD und QElectroTech**



## 5 Ergebnisse

### 5.1 Verifizierung und Analyse des Dosierproblems

#### 5.1.1 Ist-Zustand: Aktuelles Dosierverfahren und Produktionsweise

#### 5.1.2 Soll-Zustand: Anforderung an die Dosierung

#### 5.1.3 Eigenschaften des Verdickungsmittels

In der geplanten Dosierung soll auf das Verdickungsmittel TAFIGEL PUR 85 der MÜNZING CHEMIE GMBH zurückgegriffen werden. Laut Hersteller handelt es sich hierbei um einen assoziativen Polyurethan-Verdicker, welcher durch Gerüstbildung zwischen Verdickermolekülen, Bindemittel und Pigmentpartikeln die gewünschte Viskosität hervorruft und stabilisiert. Diese Beschreibung deckt sich mit den vorangegangenen Beschreibung der Assoziativverdicker.[Mun14]

–i Datenblätter

#### 5.1.4 Viskositätsmessungen

–i nach DIN

#### 5.1.5 Verdünnungsverhalten

–i Eigenregie

#### 5.1.6 Erwärmungsverhalten

–i beim Hersteller angefragt

#### 5.1.7 Pumpversuche

erster Volumenstrom erst nach einer Stunde zu erkennen

Entscheidungsprobleme werden aufgrund des Umfangs und der schweren Nachvollziehbarkeit nicht dargestellt

## **5.2 Problem: Entscheidung für ein Verfahren**

## **5.3 Problem: Entscheidung für Gebindetyp**

## **5.4 Problem: Direkte Zugabe mit Pumpe oder Dosierbehälter**

## **5.5 Problem: Auswahl des Pumpentyps**

## **5.6 Problem: Messverfahren**

## **5.7 Technische Planung für Verdickungsmitteldosierung**

### **5.7.1 Verfahrensfließbild der Verdickerdosierung**

### **5.7.2 R&I- Fließbild der Verdickerdosierung**

### **5.7.3 Theoretische Rohrleitungsplanung der Verdickerdosierung**

### **5.7.4 Signalverarbeitungsplanung der Verdickerdosierung**

## **5.8 Gefährdungsbeurteilung der geplanten Verdickungsmitteldosierung**

## **6 Diskussion**

Viskositätsmessung nach DIN EN ISO 2555, statt DIN EN ISO 3219 –> laut DIN EN ISO 2555 macht das Messverfahren für newtonsches Fluid keinen Unterschied  
Trockenschrack könnte Lösungsmittel entfernen –> nicht signifikant –> dennoch geringere Viskosität durch Erwärmung

Becherglas 50 ml bei Verdünnungsmessung –> Anhaltspunkt für Verlauf –> reicht für weitere Auswertung, da ungefähr selbes ergebnis bei 600 ml Becherglas

## **7 Zusammenfassung und Schlussfolgerungen**


## Literatur

- [BB18] BGN-BRANCHENWISSEN ; BERUFGENOSSENSCHAFT NAHRUNGSMITTEL UND GASTGEWERBE (Hrsg.): *Leitfaden ATEX 137: 3. Technische Maßnahmen des Explosionsschutzes*. <https://www.bgn-branchenwissen.de/daten/gv/atex137lf/3.htm>. Version: 08.10.2018, Abruf: 08.02.2022. – Copyright: copyright BC GmbH Verlags- und Mediengesellschaft, 2010
- [bgc22] BERUFGENOSSENSCHAFT ROHSTOFFE UND CHEMISCHE INDUSTRIE (Hrsg.): *1.1 Was enthält die EG-Richtlinie 2014/34/EU?* <https://www.bgrci.de/exinfo/ex-schutz-wissen/antworten-auf-haeufig-gestellte-fragen/mess-und-warngerate/11-was-enthaelt-die-eg-richtlinie-201434eu>. Version: 10.02.2022, Abruf: 10.02.2022
- [Bie19] BIERWERTH, Walter: *Tabellenbuch Chemietechnik: Daten, Formeln, Normen, Vergleichende Betrachtungen aus den Bereichen: allgemeine und technische Mathematik, Physik, Chemie, Verfahrenstechnik, Werkstoffkunde, Prozessleittechnik/MSR-Technik, Arbeitssicherheit*. 11. erweiterte Auflage. Haan-Gruiten : Verlag Europa-Lehrmittel Nourney Vollmer GmbH & Co. KG, 2019 (Europa-Fachbuchreihe für Chemieberufe). – ISBN 9783808525166
- [bro] BROOKFIELD ENGINEERING LABORATORIES, INC. (Hrsg.): *BROOKFIELD DV-I PRIME Operating Instructions BROOKFIELD DV-I PRIME Digital Viscometer*. <https://www.brookfieldengineering.com/-/media/ametekbrookfield/manuals/obsolete%20manuals/dv-i%20prime%20m07-022-d0613.pdf?la=en>, Abruf: 31.01.2022
- [BRRS09] BROCK, Thomas ; RÖMPP-REDAKTION ; SEIBEL, Jürgen: *Verdickungsmittel*. Thieme Gruppe, 2009 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-22-00381>
- [Bsc18] BSCHORER, Sabine: *Technische Strömungslehre: Lehr- und Übungsbuch*. 11., überarbeitete und erweiterte Auflage. Wiesbaden und Heidelberg : Springer Vieweg, 2018 (Lehrbuch). – ISBN 978-3-658-20037-4
- [D. nt] D. STEPANEK ; SCHWING VERFAHRENSTECHNIK (Hrsg.): *Was den Betreiber von Massedurchflussmessern nach dem CORIOLIS-Prinzip interessiert*. <http://www.inelektro.de/P051a.pdf>. Version: Unbekannt, Abruf: 06.02.2022
- [DIN13] DIN DEUTSCHES INSTITUT FÜR NORMUNG E. V.: *Kautschuk-Latex – Bestimmung der Viskosität nach dem Brookfield-Verfahren (DIN ISO 1652:2011)*. Berlin, Februar 2013
- [DIN18] DIN DEUTSCHES INSTITUT FÜR NORMUNG E. V.: *Kunststoffe – Harze im flüssigen Zustand, als Emulsionen oder Dispersionen – Bestimmung der scheinbaren Viskosität mit einem Rotationsviskosimeter mit Einzelzylinder (DIN EN ISO 2555:2018)*. Berlin, September 2018
- [Dud22] DUDEN: *Heuristik*. <https://www.duden.de/rechtschreibung/Heuristik>. Version: 10.02.2022, Abruf: 10.02.2022

- [ECO16] ECOM INSTRUMENTS GMBH (Hrsg.): *ATEX Kennzeichnung - ECOM Mobile Safety (Plakat)*. [https://www.ecom-ex.com/fileadmin/user\\_upload/documents/ATEX\\_Platat\\_ecom\\_05-16\\_DE.jpg](https://www.ecom-ex.com/fileadmin/user_upload/documents/ATEX_Platat_ecom_05-16_DE.jpg). Version: 23.06.2016, Abruf: 10.02.2022
- [Fot05] FOTH, Hans-Jochen: *Hagen-Poiseuillesches Gesetz*. Thieme Gruppe, 2005 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-08-00189>
- [Fot14] FOTH, Hans-Jochen: *Reynolds-Zahl*. Thieme Gruppe, 2014 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-18-01140>
- [GK13] GRÜNIG, Rudolf ; KÜHN, Richard: *Entscheidungsverfahren für komplexe Probleme*. Berlin, Heidelberg : Springer Berlin Heidelberg, 2013. <http://dx.doi.org/10.1007/978-3-642-31460-5>. <http://dx.doi.org/10.1007/978-3-642-31460-5>. – ISBN 978-3-642-31459-9
- [Hau20] HAUPTMANN, Ulrich: *Prozess- und Anlagensicherheit*. Berlin, Heidelberg : Springer Berlin Heidelberg, 2020. <http://dx.doi.org/10.1007/978-3-662-59709-5>. <http://dx.doi.org/10.1007/978-3-662-59709-5>. – ISBN 978-3-662-59708-8
- [Hol10] HOLZE, Rudolf: *Nichtnewtonsche Flüssigkeiten*. Thieme Gruppe, 2010 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-14-01075>
- [Hü22] HÜTHIG GMBH: *Die Entwicklung des Edelstahl-IBC und seine Einsatzgebiete*. <https://www.neue-verpackung.de/markt/die-entwicklung-des-edelstahl-ibc-und-seine-einsatzgebiete-11.html>. Version: 01.02.2022, Abruf: 01.02.2022
- [Ign15] IGNATOWITZ, Eckhard: *Chemietechnik*. 12. Aufl., 1. Dr. Haan-Gruiten : Verl. Europa-Lehrmittel Nourney Vollmer, 2015. – ISBN 9783808571200
- [Kam22] KAMROTH, Markus ; ROMAN-LUCA ZANK (Hrsg.): *Vergleich von IBCs und Fässern: Gespräch*. 01.02.2022
- [Ken17] KEN PATTERSON, Phil E.: *Hazard identification and evaluation*. Harlow, 2017 (Fundamentals of Process Safety)
- [Mez16] MEZGER, Thomas (Hrsg.): *Das Rheologie Handbuch: Für Anwender von Rotations- und Oszillations-Rheometern*. 5., vollständig überarbeitete Auflage. Hannover : Vincentz Network, 2016. <http://dx.doi.org/10.1515/9783748600121>. <http://dx.doi.org/10.1515/9783748600121>. – ISBN 9783748600121
- [Msi17] MSIMCA: *Reynoldszahl-Diagramm für gerade Rohrleitungen nach Prandtl-Colebrook*. <https://upload.wikimedia.org/wikipedia/commons/f/f3/R.Rohrreibungsbeiwert.jpg>. Version: 14.05.2017, Abruf: 27.01.2022. – (bearbeitet), CC-BY-SA-4.0
- [Mun14] MÜNZING CHEMIE GMBH (Hrsg.): *Technisches Datenblatt - TAFIGEL PUR 85*. [https://www.munzing.com/static/06f130839b44f324b19e0c2d6e8ace93/td\\_TAFIGEL\\_PUR\\_85\\_DE\\_f12e7b1de6.pdf](https://www.munzing.com/static/06f130839b44f324b19e0c2d6e8ace93/td_TAFIGEL_PUR_85_DE_f12e7b1de6.pdf). Version: März 2014, Abruf: 28.01.2022

- [Mun18] MÜNZING CHEMIE GMBH (Hrsg.): *TAFIGEL® RHEOLOGIEMODIFIZIERER: Technische Nachrichten Nr. 04.* <https://docplayer.org/storage/69/60353187/1643642820/Qj1vDFp1hoXznndlj8RBog/60353187.pdf>. Version: 2018, Abruf: 31.01.2022
- [Mun20] MÜNZING CHEMIE GMBH (Hrsg.): *Sicherheitstechnisches Datenblatt - TAFIGEL PUR 85.* [https://www.munzing.com/static/b67edf68ea3d380bb5a443262f0eb954/msds\\_TAFIGEL\\_PUR\\_85\\_01\\_DE\\_1e090ce1bd.pdf](https://www.munzing.com/static/b67edf68ea3d380bb5a443262f0eb954/msds_TAFIGEL_PUR_85_01_DE_1e090ce1bd.pdf). Version: 04.03.2020, Abruf: 14.02.2022
- [Neu10a] NEUMANN, Joachim: *Risikoanalyse.* Thieme Gruppe, 2010 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-18-01493>
- [Neu10b] NEUMANN, Joachim: *Risikomatrix.* Thieme Gruppe, 2010 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-18-02560>
- [NKT10] NEUMANN, Joachim ; KRUG, Harald F. ; THANHEISER, Marc: *Risiko.* Thieme Gruppe, 2010 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-18-01489>
- [RRM08] RÖMPP-REDAKTION ; MILLOW, Sieghard: *Viskosimeter.* Thieme Gruppe, 2008 <https://roempp.thieme.de/lexicon/RD-22-00922>
- [SAP22] SAP SE (Hrsg.): *Production Campaign - SAP Help Portal.* <https://help.sap.com/viewer/698b19fa88b846359bc611f11184c810/6.18.latest/en-US/7280bf53f106b44ce10000000a174cb4.html>. Version: 04.02.2022, Abruf: 08.02.2022
- [Ulf20] ULF SCHUBERT: *3.5 Methoden zur Identifizierung von Störungen und ihre Bewertung.* 2020 (Vorlesung Anlagen- und Sicherheitstechnik - Präsentation für BCUT)
- [VEG22] VEGA GRIESHABER KG: *VEGAPULS 21.* <https://www.vega.com/de-de/produkte/produktkatalog/fuellstand/radar/vegapuls-21>. Version: 07.02.2022, Abruf: 07.02.2022
- [Vet02] VETTER, Gerhard (Hrsg.): *Handbuch Dosieren.* 2. Aufl. Essen : Vulkan-Verl., 2002. – ISBN 3802721993
- [Wik20] WIKIPEDIA (Hrsg.): *Ultraschall-Durchflussmesser.* <https://de.wikipedia.org/w/index.php?title=Ultraschall-Durchflussmesser&oldid=206388262>. Version: 2020, Abruf: 07.02.2022. – Creative Commons Attribution-ShareAlike License Page Version ID: 206388262
- [Wik21] WIKIPEDIA (Hrsg.): *Magnetisch-induktiver Durchflussmesser.* [https://de.wikipedia.org/w/index.php?title=Magnetisch-induktiver\\_Durchflussmesser&oldid=218181851](https://de.wikipedia.org/w/index.php?title=Magnetisch-induktiver_Durchflussmesser&oldid=218181851). Version: 2021, Abruf: 07.02.2022. – Creative Commons Attribution-ShareAlike License Page Version ID: 218181851

## Abbildungsverzeichnis

|    |  |    |
|----|--|----|
| 1  | Einteilung von Verdickungsmitteln nach Zusammensetzung [BRRS09]  | 12 |
| 2  | Einteilung von Assoziativ-Verdickern nach chemischer Struktur [BRRS09]   | 12 |
| 3  | schematische Struktur eines assoziativen Polyurethan-Verdickers, erstellt nach [BRRS09]  | 12 |
| 4  | Netzstruktur durch Verdickermittel in Latex-Dispersion (mit und ohne Tensid), erstellt nach [Mez16]                            | 13 |
| 5  | Fließkurven für verschiedene Fluide, erstellt nach [Hol10]   | 14 |
| 6  | Viskositätskurven für verschiedene Fluide, erstellt nach [Mun18]   | 14 |
| 7  | Viskositätsmessung mit digitalem BROOKFIELD-Rotationsviskosimeter  | 15 |
| 8  | NIKURADSE-COLEBROOK-MOODY-Diagramm [Msi17,  | 17 |
| 9  | Skizze einer Kolbenpumpe   | 19 |
| 10 | Skizze einer Membranpumpe  | 19 |
| 11 | Skizzen für Rotationspumpen  | 20 |
| 12 | Skizze für redundanzfreies Dosiersystem, erstellt nach [Vet02]   | 21 |
| 13 | Skizze für Dosiersystem mit Redundanz, erstellt nach [Vet02]   | 21 |
| 14 | Vereinfachtes R& I - Fließbild   | 26 |
| 15 | Beispiel eines EMSR-Stellenplans bei der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH   | 27 |
| 16 | Allgemein heuristisches Entscheidungsverfahren, erstellt nach [GK13]   | 29 |
| 17 | Aufbau für Schlauchpumpenversuch   | 35 |
| 18 | Risikomatrix nach NOHL der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH   | 37 |
| 19 | Schema des HAZOP-Verfahrens, erstellt nach [Ken17, Ulf20]  | 38 |

## Tabellenverzeichnis

|   |  |    |
|---|--|----|
| 1 | Allgemeiner Vergleich der Gebinde IBC und Fass [Kam22] . . . . .   | 9  |
| 2 | Temperaturklassen laut EU-Richtlinie 2014/34/EU, erstellt nach [Ign15]   | 11 |
| 3 | Strömungsformen und ihre Reynoldszahlen [Fot14] . . . . .  | 16 |
| 4 | Maße für Stahlrohre in Millimetern aus unlegierten Stählen in Abhängigkeit von Nennweite und Nenndruck (Richtwerte), erstellt nach [Ign15] . . . . . | 24 |
| 5 | Rohrleitungsspezifikation der ALBERDINGK BOLEY LEUNA GMBH .  | 25 |
| 6 | Viskositätsbereiche der verschiedenen Spindeln in Abhängigkeit von der Drehzahl, erstellt nach [bro] . . . . .                                       | 33 |
| 7 | Messparameter und Massenanteile für verdünnte Viskositätsmessungen   | 34 |
| 8 | Typische Parameter für Prozesse nach [Ken17] . . . . .   | 38 |
| 9 | Typische Leitwörter für Abweichungen von Parametern nach [Ken17] .   | 38 |

## Anhang

## **Abkürzungsverzeichnis**