



# PROTOKOLL REAKTIONSTECHNIK

## Versuche Kinetik, Verweilzeit & Umsatzgrad

Gruppe I (BCUT4)

### Teilnehmer:

Roman-Luca Zank  
Willy Messerschmidt

<b>Protokollführer:</b>	Roman-Luca Zank & Willy Messerschmidt
<b>Datum der Versuchsdurchführung:</b>	15.05.2020
<b>Abgabedatum:</b>	19.05.2020

Merseburg den 19. Mai 2020

# Inhaltsverzeichnis

<b>1 Zielbeschreibung</b>	<b>2</b>
1.1 Kinetik . . . . .	2
1.2 Verweilzeit . . . . .	2
1.3 Umsatzgrad . . . . .	2
<b>2 Durchführung</b>	<b>2</b>
2.1 Durchführung zum Versuch Kinetik . . . . .	2
2.2 Durchführung zum Versuch Verweilzeit . . . . .	2
2.3 Durchführung zum Versuch Umsatzgrad . . . . .	3
<b>3 Auswertung</b>	<b>3</b>
3.1 Kinetik . . . . .	3
3.2 Verweilzeit . . . . .	5
3.3 Berechnung eines kontinuierlichen Reaktors . . . . .	9
<b>4 Fazit</b>	<b>9</b>
<b>5 Fehlerbetrachtung</b>	<b>9</b>
Literaturverzeichnis	10

# 1 Zielbeschreibung

## 1.1 Kinetik

Die kinetischen Parameter einer Verseifungsreaktion sollen aus der Messgröße Leitfähigkeit bestimmt werden. Die Betrachteten Größen sind Reaktionsordnung, Stoßfaktor und Aktivierungsenergie.

## 1.2 Verweilzeit

Ziel dieses Versuches ist die Beschreibung einer realen Reaktorkaskade. Aus experimentellen Daten sollen die Kenngrößen Bodensteinzahl und Kesselzahl des Verweilzeitverhaltens abgeleitet werden.

## 1.3 Umsatzgrad

Der Umsatzgrad der Verseifungsreaktion, welche auch in den vorausgegangenen Versuchen Betrachtet wurde, wird in diesem Versuch an einer realen Anlage unter identischen Prozessbedingungen wie auch zuvor ermittelt.

# 2 Durchführung

## 2.1 Durchführung zum Versuch Kinetik

Der Verwendete Reaktor wies ein Volumen von 1 L auf. Das Reaktionsgemisch wurde mit einem Ankerrührer bei einer Drehzahl von  $100 \frac{1}{\text{min}}$  homogenisiert. Ein Thermostat sorgte für konstante Temperaturen. Der Versuch wurde drei mal wiederholt. Dabei lagen die Temperaturen bei 23,5 °C, 30,2 °C und 37,0 °C.

Es wurde die hydrolytische Spaltung des Essigsäureethylesters in alkalischem Milieu untersucht.

Einer Vorlage aus 1 L 0,05 molarer Natriumhydroxidlösung wurde zum Zeitpunkt Null jeweils 0,05 Mol reiner Essigsäureethylether zugegeben.

Die Leitfähigkeitsmessung erfolgte automatisch alle 5 Sekunden durch das INOLAB-IDS MULTI9430 in Verbindung mit einer entsprechenden Sonde automatisch für annähernd 15 Minuten.

## 2.2 Durchführung zum Versuch Verweilzeit

Anstelle des einfachen Rührkessels wurde hier eine Rührkesselkaskade aus drei Rührkesseln eingesetzt. Jeder Kessel verfügte über einen eigenen Rührer. Es wurde Deionisiertes Wasser und eine eingefärbte, schwache Salzlösung verwendet. Im ersten Teilversuch wurde durch die Zugabe einer geringen Menge Salzlösung eine Impulsmarkierung erzeugt. Der Volumenstrom an deionisiertem Wasser belief sich auf  $8 \frac{\text{L}}{\text{h}}$ .

Im zweiten Teil fand eine Verdrängung des deionisierten Wassers durch das leicht Salzbeladene Wasser statt. Der Salzwasservolumenstrom betrug in diesem Fall  $10 \frac{\text{L}}{\text{h}}$ . Messstellen für die Leitfähigkeit befanden sich hinter jedem Kessel.

Die Leitfähigkeitswerte wurden automatisch alle fünf Sekunden über den Computer erfasst. Zur Dosierung des Wassers wurde über Schlauchpumpen verwirklicht.

### 2.3 Durchführung zum Versuch Umsatzgrad

In Vorbereitung auf den Versuch zum Umsatzgrad wurden je 6 L 0,1 molare Natriumhydroxid- und Essigsäureethylesterlösung angemischt. Die Anlage mit der Rührkesselskaskade wurde entleert. Es wurde der gleiche Gesamtvolumenstrom wie im zweiten Teil des Versuches zur Verweilzeit, von  $10 \frac{\text{L}}{\text{h}}$  eingestellt. Dieser setzte sich aus  $5 \frac{\text{L}}{\text{h}}$  Natriumhydroxidlösung und  $5 \frac{\text{L}}{\text{h}}$  Essigsäureethylesterlösung zusammen. Die Leitfähigkeitswerte wurden nach jedem der drei Kessel automatisch alle fünf Sekunden aufgenommen.

## 3 Auswertung

### 3.1 Kinetik

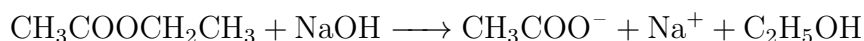
Aus den gemessenen Leitfähigkeiten des Versuchs „Kinetik“ wurde der Umsatzgrad  $X(t)$  bestimmt (siehe Gl. 1). Die Leitfähigkeit  $\lambda_\infty$  bestimmt, ist in diesem Versuch die Leitfähigkeit nach am Ende des Praktikums.

$$X(t) = \frac{|\lambda_0 - \lambda(t)|}{|\lambda_0 - \lambda_\infty|} \quad (1)$$

Mit dem Umsatzgrad  $X(t)$  und der Ausgangskonzentration  $c_0(\text{NaOH})$  lässt sich der Konzentrationsverlauf  $c(t)$  von NaOH ermitteln (siehe Gl. 2), wie in Abb. ?? für die drei Versuchstemperaturen dargestellt.

$$c(t) = (1 - X(t)) \cdot c_0(\text{NaOH}) \quad (2)$$

Aus den Stöchiometriefaktoren der zugrundeliegenden Reaktionsgleichung und dem Konzentrationsverlauf lässt sich des Weiteren die Reaktionsgeschwindigkeit  $r$  bestimmen.



Als Ausgangsstoff ergibt sich somit für die Natronlauge  $\nu(\text{NaOH}) = -1$ . Zusammengeführt werden diese Zusammenhänge in Gl. 3 mit Hilfe der Stoffmengenänderungsgeschwindigkeit  $R$ .

$$\begin{aligned} R_{\text{NaOH}} &= \nu(\text{NaOH}) \cdot r \approx \frac{\Delta c(\text{NaOH})}{\Delta t} \\ r &= \nu(\text{NaOH}) \cdot \frac{\Delta c(\text{NaOH})}{\Delta t} \end{aligned} \quad (3)$$

Um über die Reaktionsgeschwindigkeit den Stoßfaktor  $k$  bestimmen zu können wird diese in Zusammenhang mittels Potenzansatz in Gl. 4 geführt. In Abb.1 sind die lineare Verläufe der Messwerte unter Einbezug von Gl. 4 für die untersuchten Temperaturen aufgetragen.

$$\begin{aligned} -r &= -k \cdot c(\text{NaOH})^n \\ r &= k \cdot c(\text{NaOH})^n \\ \ln r &= \ln k + \ln c(\text{NaOH}) \cdot n \end{aligned} \quad (4)$$

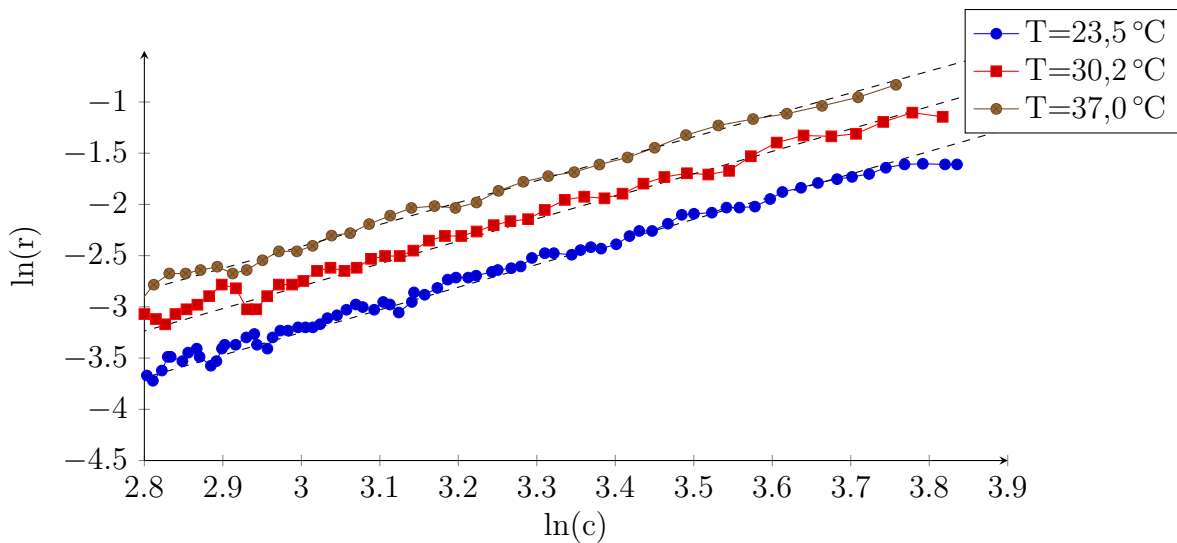


Abb. 1: Logarithmus der Reaktionsgeschwindigkeit über dem Logarithmus der Konzentration

**Regressionsgeraden  $y$  und Bestimmtheitsmaß  $R^2$ :**

$$\begin{aligned} y(T = 23,5\text{ °C}) &= 2,21 \cdot x - 9,88 & | & R^2 = 0,6849 \\ y(T = 32,2\text{ °C}) &= 2,19 \cdot x - 9,38 & | & R^2 = 0,9016 \\ y(T = 37,0\text{ °C}) &= 2,14 \cdot x - 8,83 & | & R^2 = 0,9179 \end{aligned}$$

Tab. 1: Kinetische Kennwerte

Temperatur in °C	$\ln k$	Stoßfaktor $k$ in	$\frac{1}{T}$ in K	Reaktionsordnung $n$ in
23,5	-9,88	$5,13 \cdot 10^{-5}$	$3,37 \cdot 10^{-3}$	2,21
30,2	-9,38	$8,48 \cdot 10^{-5}$	$3,30 \cdot 10^{-3}$	2,19
37,0	-8,83	$1,47 \cdot 10^{-4}$	$3,22 \cdot 10^{-3}$	2,14

Für die Berechnung des Stoßfaktors  $k_0$  und der Aktivierungsenergie  $E_A$  können die berechneten kinetischen Kennwerte Stoßfaktor  $k$  und die reziproke Temperatur  $\frac{1}{T}$  in einem ARRHENIUS-Diagramm dargestellt werden (siehe Abb. 2).

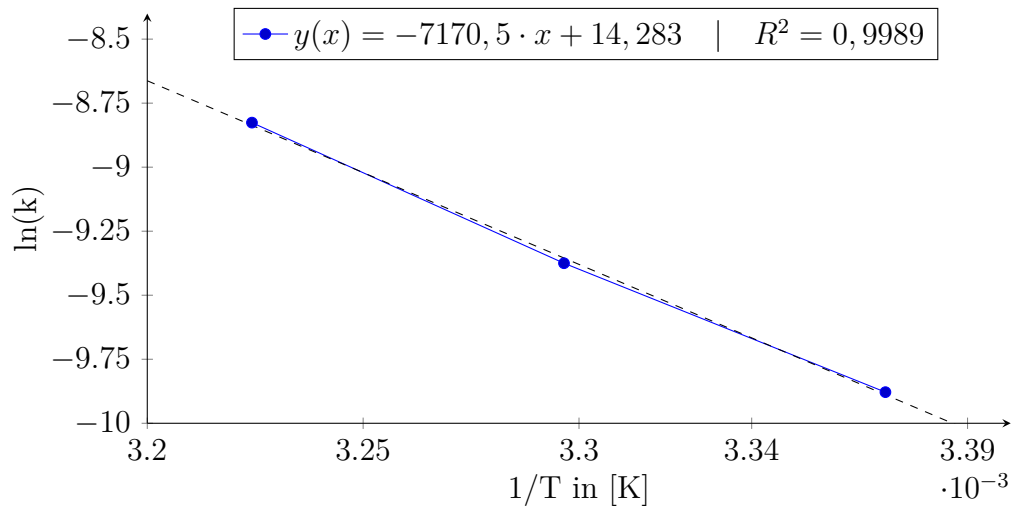


Abb. 2: ARRHENIUS-Diagramm

$$\ln k = \ln k_0 - \frac{E_A}{R \cdot T}$$

$$E_A = (\ln k_0 - \ln k) \cdot R \cdot T \quad (5)$$

Tab. 2: Kinetische Konstanten

$\ln k_0$	$k_0$	$E_A$ in $\frac{\text{kJ}}{\text{mol}}$
14,283	$1,6 \cdot 10^6$	59,6

### 3.2 Verweilzeit

Berechnung von  $E(t)$  bei der Impulsmarkierung:

$$E(t_m) = \frac{c(t_m)}{\int_0^\infty c(t) dt} \approx \frac{c(t_m)}{\left(\frac{c_0}{2} + c_1 + \dots + c_{L-1} + \frac{c_L}{2}\right) \cdot \Delta t} \quad (6)$$

Berechnung von  $F(t)$  bei der Impulsmarkierung:

$$F(t_m) = \int_{t_0}^{t_m} E(t) dt \approx \left(\frac{E(t)_0}{2} + c_1 + \dots + c_{m-1} + \frac{c_m}{2}\right) \cdot \Delta t \quad (7)$$

Berechnung von  $F(t)$  bei der Verdrängungsmarkierung:

$$F(t_m) = \frac{c(t_m)}{c_0} \quad (8)$$

Berechnung von  $E(t)$  bei der Verdrängungsmarkierung:

$$E(t_m) = \frac{dF(t_m)}{dt} \approx \frac{F(t_{m+1}) - F(t_{m-1})}{t_{m+1} - t_{m-1}} \approx \frac{F(t_{m+1}) - F(t_{m-1})}{2 \cdot \Delta t} \quad (9)$$

Berechnung der Verweilzeit  $\bar{t}$  bzw.  $\tau$

$$\tau \approx \left[ \frac{t_0 \cdot E_0}{2} + t_1 \cdot E_1 + \dots + t_{L-1} \cdot E_{L-1} + \frac{t_L \cdot E_L}{2} \right] \cdot \Delta t \quad (10)$$

Berechnung der Varianz  $\sigma^2$

$$\sigma^2 \approx \left[ \frac{t_0^2 \cdot E_0}{2} + t_1^2 \cdot E_1 + \dots + t_{L-1}^2 \cdot E_{L-1} + \frac{t_L^2 \cdot E_L}{2} \right] \cdot \Delta t - (\tau)^2 \quad (11)$$

Berechnung der genormten Varianz  $\sigma_{\Theta}^2$

$$\sigma_{\Theta}^2 = \frac{\sigma^2}{\tau^2} \quad (12)$$

Berechnung der Bodensteinzahl  $Bo$

Startwert:  $Bo = \frac{2}{\sigma_{\Theta}^2}$

$$Bo = \frac{2}{\sigma_{\Theta}^2 + \frac{2}{Bo^2} \cdot (1 - e^{-Bo})} \quad (13)$$

Iterativ ermittelt über Excel VBA Makro mit einer Abweichung von  $10^{-5}$  zur vorherigen Bodensteinzahl.

Tab. 3: Berechnete Werte aus den Verweilzeiten der Impulsmarkierung

	<b>RK1</b>	<b>RK1+RK2</b>	<b>RK1+RK2+RK3</b>
<b>VWZ in min</b>	$\approx 6$	$\approx 10$	$\approx 16$
<b>Varianz in</b>	134 459	128 017	177 191
<b>Normierte Varianz in</b>	1,05	0,35	0,20
<b>Bodensteinzahl</b>	$1,9 \cdot 10^{-2}$	4,5	8,9
<b>Kesselzahl</b>	1,5	3,3	5,5

Tab. 4: Berechnete Werte aus den Verweilzeiten der Verdrängungs

	<b>RK1</b>	<b>RK1+RK2</b>	<b>RK1+RK2+RK3</b>
<b>VWZ in min</b>	$\approx 6$	$\approx 16$	$\approx 25$
<b>Varianz in</b>	75 059	372 779	1 165 252
<b>Normierte Varianz in</b>	0,48	0,41	0,50
<b>Bodensteinzahl</b>	2,7	3,5	2,6
<b>Kesselzahl</b>	2,5	2,8	2,4

Berechnungen + (Mittelwerte ?)

Tab. 5: experimentell bestimmte Umsatzgrade

	<b>RK1</b>	<b>RK1+RK2</b>	<b>RK1+RK2+RK3</b>	<b>Mittelwert</b>
<b>X in %</b>	$\approx 49$	$\approx 66$	$\approx 73$	$\approx 63$

Tab. 6: analytische Umsatzgrade aus den kinetischen Kennwerten

	<b>T=23,5 °C</b>	<b>T=30,2 °C</b>	<b>T=37,0 °C</b>
<b>X in %</b>	$\approx 64$	$\approx 72$	$\approx 77$

Tab. 7: Ideale Umsatzgrade aus  $E(t)$  und  $X_{\text{analytisch}}$

	<b>RK1</b>	<b>RK1+RK2</b>	<b>RK1+RK2+RK3</b>
<b>X in % bei T= 23,5 °C</b>	$\approx 50$	$\approx 57$	$\approx 62$
<b>X in % bei T= 30,2 °C</b>	$\approx 71$	$\approx 75$	$\approx 78$
<b>X in % bei T= 37,0 °C</b>	$\approx 80$	$\approx 82$	$\approx 84$

### Berechnungen

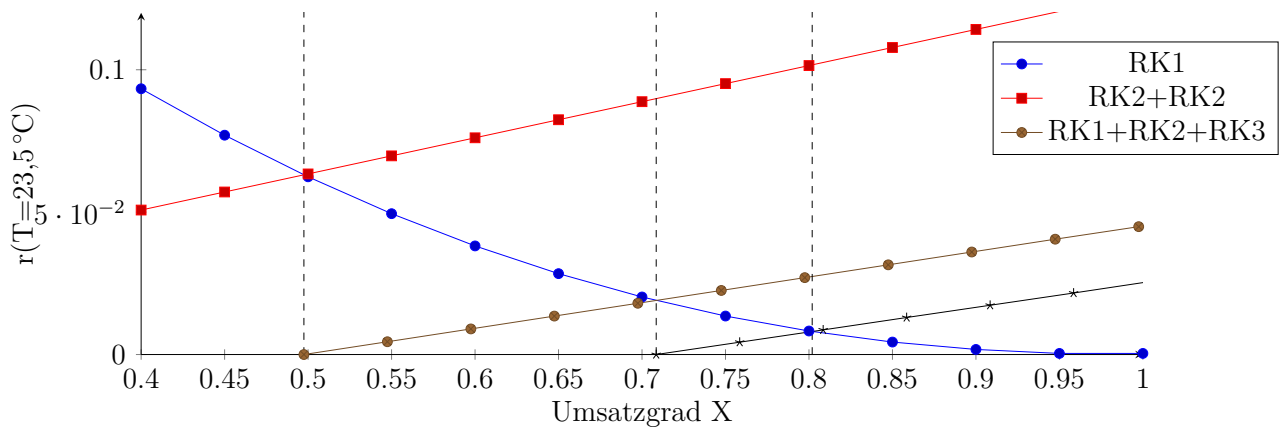


Abb. 3: T=23,5 °C



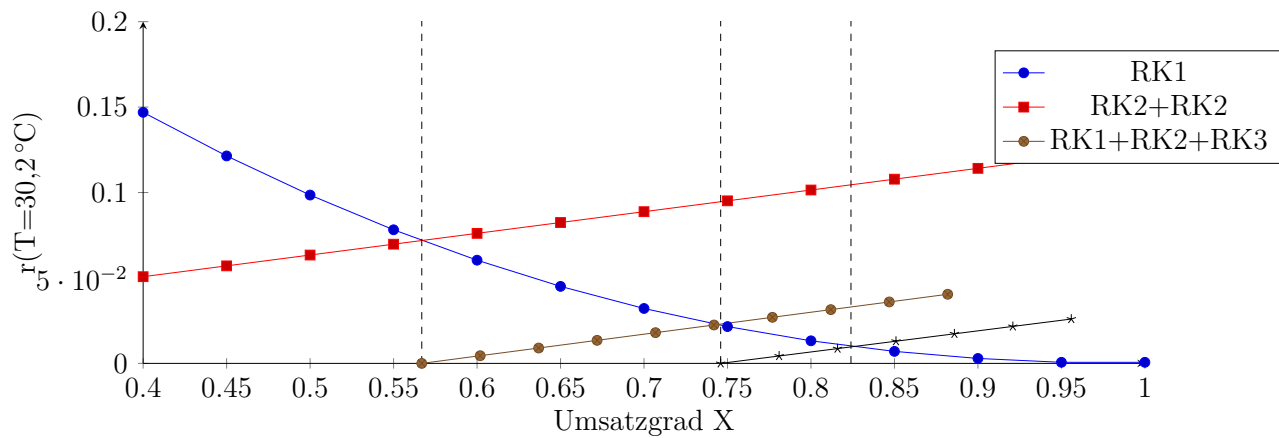


Abb. 4: T=30,2 °C

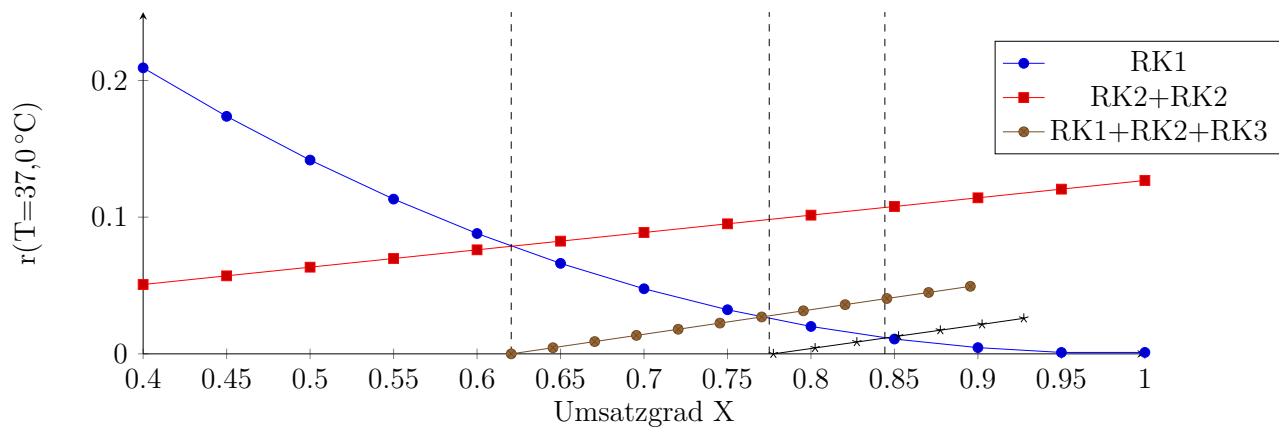


Abb. 5: T=37,0 °C

### 3.3 Berechnung eines kontinuierlichen Reaktors

- $100\,000 \frac{\text{t}}{\text{a}}$  Natriumacetat
- Reaktionstemperatur  $32^\circ\text{C}$
- Umsatzgrad  $X = 80\%$

## 4 Fazit

Welche Aussagen lässt der Versuch zu  
ca 1/4 Seite

## 5 Fehlerbetrachtung

Bei der Herstellung der Natronlauge für den Versuchsteil Kinetik ging etwas Lösung verloren. Dies wurde dadurch ersichtlich, dass beim Befüllen von drei Maßkolben zu je 1 l, ein Maßkolben nicht gänzlich gefüllt werden konnte. Der Verlust wird auf maximal 5 mL geschätzt. Die resultierende Abweichung beträgt damit 0,5% und kann gegenüber anderen zufälligen Fehlern vernachlässigt werden.

Im Versuchsteil Umsatzgrad wurde der Verlauf dadurch gestört, dass eine Schlauchpumpe Luft zog. Die Reaktionslösung setzte sich damit ab einem schwer zu bestimmenden Zeitpunkt nicht mehr äquimolar zusammen. Die Endleitfähigkeit konnte daher nicht aus dem Produktgemisch ermittelt werden. Anstatt dieser wurde für die Berechnungen die mittlere Endleitfähigkeit aus dem Versuchsteil Kinetik noch einmal verwendet.

Der Essigsäureethylether besitzt einen Flammpunkt von  $-4^\circ\text{C}$  und ist damit als leicht flüchtig einzustufen. Während der Umsetzung im offenen Rührkessel, insbesondere bei Temperaturen bis knapp  $40^\circ\text{C}$ , könnte ein geringer Anteil verdampft sein. Da die zugegebene Menge auf  $\frac{1}{100}\text{mL}$  genau abgemessen wurde, könnte sich dieser Einfluss auf die Reaktion ausgewirkt haben.

Allgemein sind Mess- und Ableseungenauigkeiten in vernachlässigbarer Größenordnung anzunehmen.

# Literatur