Entschwefelungsverfahren

Thermogravimetrische Untersuchungen zur Reaktion von Dolomit und Schwefeldioxid

H.-G. Wiedemann

Mettler Instrumente AG, CH-8606 Greifensee/Schweiz

G. Bayer

Institut für Kristallographie und Petrographie, ETH-Zürich, CH-8092 Zürich/Schweiz

Zusammenfassung. Kalk, Kalkstein und Dolomit sind die gebräuchlichsten Feststoffreagenzien für die Rauchgas-Entschwefelung. Im Gegensatz zu dieser Sekundärmaßnahme ist die Kohleverbrennung in der Wirbelschicht eine Primärmaßnahme, die eine Schwefelreduktion bis zu 90 % ergibt. Bei diesem Wirbelschichtverfahren wird ebenfalls Kalk oder Dolomit zugesetzt. Aus einer Reihe von Gründen ist dieses Verfahren jedoch nicht so effizient, wie es sein könnte. Insofern haben wir in dieser Arbeit die Reaktivität von Karbonaten wie Dolomit und Kalzit mit thermoanalytischen Methoden untersucht, um die optimalen Bedingungen für ihren Einsatz in Entschwefelungsverfahren zu bestimmen.

1 Einleitung

Luftverunreinigungen durch Schwefeldioxide aus Kohlefeuerung in Kraftwerken und Industrie erfordern den Einsatz von Entschwefelungsverfahren. Primär kann der Schwefel direkt entfernt werden durch Verbrennung der Kohle in einem Wirbelbett, das mit Kalk oder Dolomit versetzt ist. Auf diese Weise werden bis zu 90 % Schwefel zurückgehalten. – Es ist jedoch nicht immer möglich, die Bildung von Schwefeloxiden zu verhindern, die dann durch eine Sekundärmaßnahme entfernt werden, d.h. aus den Rauchgasen abgetrennt werden müssen. Kalk, Kalkstein und Dolomit sind die gebräuchlichsten Reinigungsreagenzien bei der Rauchgas-Entschwefelung. Tabelle 1 zeigt, durch welche Reaktionen SO₂ entfernt wird.

Es gibt noch einige Unklarheiten hinsichtlich der Einflüsse von Temperatur, Zeit, Umgebung sowie Vorbehandlung der Karbonate, auf den Vorgang der Rauchgas-Entschwefelung. Diese Arbeit will einige dieser offenen Fragen klären, insbesondere im Hinblick auf den Einsatz von Dolomit. Vorläufige Beobachtungen haben ergeben, daß Dolomit und Kalkstein ähnliche Reaktionen bei der Rauchgas-Entschwefelung zeigen.

Die höhere Reaktivität von Dolomit ist bedingt durch die niedrigere Zerfallstemperatur, die zu einem Produkt mit einer größeren Oberfläche führt. Zum besseren Verständnis der Sulfatisierung von Dolomit in verschiedenen Zerfallsstadien wird ein Vergleich mit dem Karbonatisierungsverhalten dieser Materialien gezogen.

Tabelle	1:	Reaktion	von	Kalk	oder	Dolomit	während	des
Rauchgas-Entschwefelungsverfahrens								

SO ₂ + CaCO ₃ + 1/2 H ₂ O ► CaSO	$D_3 \times 1/2 H_2 O + CO_2^1$
$SO_2 + CaMg(CO_3)_2 + 1/2 H_2O$	\rightarrow CaSO ₃ x 1/2 H ₂ O + MgO + 2 CO ₂
$CaSO_3 \times 1/2 H_2O + SO_2 + H_2O$	$Ca(HSO_3)_2 + H_2O^2$
$H_2SO_4 + CaCO_3 + H_2O \longrightarrow CaSO_4$	$x 2 H_2O + CO_2$

¹ CaCO₂-Überschuß ² SO₂-Überschuß

2 Experiment

Die TG- und DTG-Kurven wurden mit dem Mettler/Thermoanalyzer TA I und dem Thermosystem 4000/TG 50 (in SO₂/N₂- oder SO₂/Luft-Atmosphäre) gefahren. Die Heizgeschwindigkeit betrug 6 °C/min, bzw. es erfolgte eine individuelle isotherme Behandlung. Die Ausgangs- und Zersetzungsprodukte wurden mit Röntgenpulver-Technik analysiert (Guinier, de-Wolff Kamera mit CuK- α -Strahlung). Die elektronenmikroskopischen Aufnahmen wurden mit einem Cambridge Rasterelektronenmikroskop ausgeführt.

Materialien

Der Dolomit für die Experimente war grob-kristalliner "Zucker-Dolomit" aus dem Binntal/Schweiz, der in der natürlichen Korngröße von 1 mm und als feines Pulver < 150 mesh¹ benutzt wurde.

Abb. 1 zeigt den Weg des Gasstroms durch die Thermowaage. Das inerte Gas muß durch den Gaseinlaß gepumpt

 $^{^{1}}$ 150 mesh = 100 μ m



Abb. 1: Weg des Gasstroms durch die Thermowaage

werden, während für das Korrosivgas ein separater Einlaß benutzt wird.

Für den Sulfatisierungsprozeß wurden Platin/Rhodium-Netz-Tiegel verwendet.

3 Zersetzung und Rekarbonatisierung von Dolomit



Abb. 2: Zersetzung von Dolomit in N₂-Atmosphäre mit nachfolgender Rekarbonatisierung

Abb. 2 zeigt die TG-Kurve der Zersetzung von Dolomit in N_2 -Atmosphäre zu MgO/CaO [7]. Bei 760 °C wurde die N_2 - mit einer CO₂-Atmosphäre ausgetauscht, was im Bereich von 780 – 800 °C zur Karbonatisierung von CaO zu CaCO₃ führte. Die mit den Gewichtsstufen korrespondierenden Phasen wurden durch Röntgenbeugung (\rightarrow Abb. 3) ermittelt und bestätigten den postulierten Reaktionsmechanismus (\rightarrow Tabelle 2).

Tabelle 2: Zersetzung und Rekarbonatisierung von Dolomit

CaMg(CO ₃) ₂	$\frac{<760 \text{ °C}}{N_2}$ CaO + MgO + 2 CO ₂
CaO + MgO	$\frac{>760 \text{ °C}}{\text{CO}_2} \text{ CaCO}_3 + \text{MgO}$
CaCO ₃ + MgO	$\frac{898 \ ^{\circ}C}{CO_2} \blacktriangleright CaO + MgO + CO_2$

Der Grad der Rekarbonatisierung, d.h. die Reaktivität von CaO, gebildet nach der thermischen Zersetzung in N₂, hängt auch von der Erhitzungstemperatur der Probe ab. Dolomit-Proben (< 150 mesh), erhitzt im Bereich von 760 – 830 °C, zeigten fast vollständige Rekarbonatisierung des CaO-Bestandteils zu CaCO₃ im niedrigeren Temperaturbereich, aber geringe Reaktion nach Erhitzung über 800 °C. Dieses unterschiedliche Verhalten kann der zunehmenden Rekristallisierung von CaO zugeschrieben werden, welche die Reaktivität mit CO₂ verringert.

Die Dolomit-Proben in diesen Experimenten waren fein gepulvert (< 150 mesh). Die Teilchengröße hat großen Einfluß auf das Rekarbonatisierungs-Verhalten. Zur Untersuchung dieses Einflusses wurden unterschiedliche Korngrößenfraktionen von gemörsertem Dolomit verwendet. Das Material mit einer Korngröße < 150 mesh rekarbonatisierte bei niedrigeren Temperaturen als der ungemahlene Dolomit ($\rightarrow Abb. 4, 5$).

Eine andere Meßreihe zeigt diesen Effekt bei der natürlichen Dolomit-Probe (Korngröße 1 mm). Das führt zu der Annahme, daß die Effektivität von Karbonaten bei der



Abb. 3: Röntgenpulveraufnahmen von Dolomit (a), kalziniertem Dolomit (b), rekarbonatisiertem Dolomit (c) und vollständig zersetztem Dolomit (d). Siehe auch Abb. 2

TG Kurven von Dolomit



Abb. 4: Einfluß der Zersetzungstemperatur auf die Rekarbonatisierung von gemahlenem Dolomit (Teilchengröße < 0,1 mm)

Rauchgas-Entschwefelung durch ausgewählte Temperatur und Teilchengröße effektiver werden kann.

Basierend auf den oben genannten Ergebnissen, wurde für die Sulfatisierungs-Untersuchungen (\rightarrow Abschnitt 4) von Dolomit eine Höchsttemperatur von 800 °C gewählt. Abb. 6 zeigt in einer elektronenmikroskopischen Aufnahme die Morphologie von Dolomit-Teilchen nach Zersetzung und nach Rekarbonatisierung. Offensichtlich ist keine Änderung in Teilchenform und -aussehen zu beobachten.



Abb. 5: Einfluß der Zersetzungstemperatur auf die Rekarbonatisierung von ungemahlenem Dolomit (Teilchengröße < 1 mm)

4 Sulfatisierung von Dolomit in verschiedenen Atmosphären

Um die Wirkung der Atmosphäre auf den Sulfatisierungsprozeß von Dolomit – der in Stickstoff-Atmosphäre bei 800 °C vorkalziniert war – zu bestimmen, wurden die Proben bei 800 °C mit einer Mischung von SO_2/N_2 oder $SO_2/Luft$ zur Reaktion gebracht (1 Anteil SO_2 zu 3 Anteilen Stickstoff oder Luft).



Abb. 6: Rasterelektronenmikroskopische Aufnahme von Dolomit-Teilchen nach der Zersetzung (links) und nach der Rekarbonatisierung (rechts)

In SO_2/N_2 -Atmosphäre war das Reaktionsprodukt $CaSO_3 \ge 1/2 H_2O$, das bemerkenswert stabil ist. Durch Oxidation wird $CaSO_4$ gebildet, weshalb die TG-Kurve einen größeren Gewichtsanstieg in der $SO_2/Luft$ -Atmosphäre zeigt. Doch zeigen beide Kurven einen kontinuierlichen Gewichtsanstieg in Abhängigkeit von der Zeit. Bei höherer Temperatur zeigt $CaSO_3$, das Reaktionsprodukt aus der SO_2/N_2 -Atmosphäre, bereits graduelle Zersetzung. Um die Morphologie und das Zersetzungsverhalten zu beobachten, wurden gut auskristallisierte Proben durch Fällung

aus einer CaCl₂-Lösung mit NaSO₃ hergestellt. Abb. 7 zeigt typische Kristallaggregate von CaSO₃ x 1/2 H₂O. Die Dehydration CaSO₃ erfolgt ab 250 - 300 °C, gefolgt von spontaner Oxidation zu CaSO₄ in Luft. Ganz anders sieht der Reaktionsweg in Stickstoff aus.

Die Bildung von $CaSO_4$ oder $CaSO_3$ auf Grund der oxidierenden bzw.neutralen SO_2/Gas -Gemische konnte durch Röntgenaufnahmen bestätigt werden ($\rightarrow Abb$. 8). Magnesiumoxid spielte keine Rolle bei der Reaktion, da MgSO₄ unter 800 °C zerfällt.



Abb. 7: Verschiedene Kristallaggregate von Kalziumsulfit (CaSO₃ x 1/2 H₂O)



Abb. 8: Röntgenpulveraufnahmen von 1) kalziniertem Dolomit, 2) sulfatisiertem, vorkalziniertem Dolomit (mit CaSO₃- und CaSO₄-Reflexen), 3) sulfatisiertem, vorkalziniertem Dolomit (mit CaSO₄-Reflexen), 4) MgO und 5) CaSO₄

Den Einfluß der Temperatur auf die Sulfatisierung in SO_2/N_2 -Atmosphäre zeigt \rightarrow Abb. 9. Bei 400 °C reagierten 63 % des vorkalzinierten Dolomit (vorkalziniert bei 800 °C) mit SO_2 zu CaSO₃, verglichen mit 85 % bei 600 °C nach zwei Stunden. Auch die Sulfatisierungsrate, die bei der Rauchgas-Entschwefelung sehr wichtig ist, kann durch die Temperatur kontrolliert werden. Dies zeigt \rightarrow Abb. 10, welche die Sulfatisierung von vorkalziniertem Dolomit in SO_2/N_2 -Atmosphäre bei 400 und 800 °C vergleicht. Nach einem steilen Gewichtsanstieg bei 800 °C ergibt die Probe eine ähnliche Menge des Reaktionsproduktes CaSO₃, wie die bei 400 °C behandelte Probe.

Dieser Effekt mag der Rekristallisation und also Abnahme der Oberflächenreaktivität von CaSO₃ zuzuschreiben sein, das bei der höheren Temperatur gebildet wurde. Die vorkalzinierten Teilchen zeigen nur wenige und feine Risse nach der Reaktion mit dem SO_2/N_2 -Gasgemisch. Das anfänglich gebildete Kalziumsulfit zerfiel bereits unter 800 °C, was eine Hohlkorn-Morphologie zur Folge hat. Diese Morphologie änderte sich auch nicht, als die SO_2/N_2 -Atmosphäre bei 900 °C durch die $SO_2/Luft$ -Atmosphäre ersetzt wurde, wobei CaSO₄ gebildet wurde, begleitet von einem starken Gewichtsanstieg. Auf der anderen Seite bewirkt direktes Einwirken von $SO_2/Luft$ auf vorkalzinierten Dolomit, daß die Kriställchen heftig zerplatzen und nahezu idiomorphe CaSO₄-Kristalle gebildet werden.



Abb. 9: Temperatureinfluß auf die Sulfatisierung von vorkalziniertem Dolomit



Abb. 10: Sulfatisierung von vorkalziniertem Dolomit bei 800 °C in SO₂/N₂ mit Gaswechsel bei 900 °C zu SO₂/Luft

5 Schlußfolgerungen

Die Sulfatisierung von vorkalziniertem Dolomit hängt hauptsächlich von den folgenden Parametern ab:

Atmosphäre: Die Reaktionsprodukte sind $CaSO_3/MgO$ in SO_2/N_2 und $CaSO_4/MgO$ in $SO_2/Luft$. MgSO₄ wird möglicherweise erst bei niedrigerer Sulfatisierungs-Temperatur gebildet, d.h. bei 400 oder 600 °C. Sicher ist auch der Einfluß der Gasfeuchte, die gegenwärtig untersucht wird.

Temperatur: Die Sulfatisierungs-Reaktion in SO_2/N_2 ist vollständiger bei höherer Temperatur, also 90 % bei 600 – 700 °C; doch sinkt die Reaktionsrate wieder bei höherer Temperatur, auf Grund von Rekristallisation und beginnender Zersetzung des gebildeten CaSO₃. Die anfängliche Sulfatisierungsrate verläuft viel schneller bei höherer Temperatur, also bei 800 °C.

Korngröße: Wie erwartet, ist die Reaktion umso vollständi-

ger, je feiner die Korngröße ist, die durch die geeignete Kalzinierungs-Methode des Dolomitpulvers erreicht werden kann.

6 Literatur

- [1] D. MERRICK; J. VERNON: Chemistry and Industry, 6 February 55 (1989)
- [2] H.-D. HARIG; K. HEYN: Glueckauf 124, 247 (1989)
- [3] K. WIECZOREK-CIUROWA; P. KOKKONEN; L. H. J. LAJUNEN: Thermochimica Acta 135, 253 (1988)
- [4] W. WEISWEILER; R. STEIN: Chemiker-Zeitung 113, 129 (1989)
- [5] E. P. O'NEILL; D. L. KEAIRNS; W. F. KITTLE: Thermochimica Acta 14, 209 (1976)
- [6] V. WIRSCHING: Chemie in unserer Zeit 19, 137 (1985)
- [7] H.-G. WIEDEMANN; G. BAYER: Thermochimica Acta 121, 479 (1987)
- [8] I. ODLER: TIZ-Fachberichte 110, 381 (1986)
- Eingegangen: 19. März 1990