

Zeitschrift: Cementbulletin
Herausgeber: Technische Forschung und Beratung für Zement und Beton (TFB AG)
Band: 24-25 (1956-1957)
Heft: 9

Artikel: Der Brennprozess bei der Herstellung von Portlandcement
Autor: [s.n.]
DOI: <https://doi.org/10.5169/seals-153339>

Nutzungsbedingungen

Die ETH-Bibliothek ist die Anbieterin der digitalisierten Zeitschriften auf E-Periodica. Sie besitzt keine Urheberrechte an den Zeitschriften und ist nicht verantwortlich für deren Inhalte. Die Rechte liegen in der Regel bei den Herausgebern beziehungsweise den externen Rechteinhabern. Das Veröffentlichen von Bildern in Print- und Online-Publikationen sowie auf Social Media-Kanälen oder Webseiten ist nur mit vorheriger Genehmigung der Rechteinhaber erlaubt. [Mehr erfahren](#)

Conditions d'utilisation

L'ETH Library est le fournisseur des revues numérisées. Elle ne détient aucun droit d'auteur sur les revues et n'est pas responsable de leur contenu. En règle générale, les droits sont détenus par les éditeurs ou les détenteurs de droits externes. La reproduction d'images dans des publications imprimées ou en ligne ainsi que sur des canaux de médias sociaux ou des sites web n'est autorisée qu'avec l'accord préalable des détenteurs des droits. [En savoir plus](#)

Terms of use

The ETH Library is the provider of the digitised journals. It does not own any copyrights to the journals and is not responsible for their content. The rights usually lie with the publishers or the external rights holders. Publishing images in print and online publications, as well as on social media channels or websites, is only permitted with the prior consent of the rights holders. [Find out more](#)

Download PDF: 13.01.2026

ETH-Bibliothek Zürich, E-Periodica, <https://www.e-periodica.ch>

CEMENTBULLETIN

SEPTEMBER 1956

JAHRGANG 24

NUMMER 9

Der Brennprozess bei der Herstellung von Portlandcement

**Die physikalischen und chemischen Umwandlungen beim Brennprozess.
Die gebräuchlichen Ofensysteme: Schachtofen, Drehofen, Lepolofen. Technische Angaben über den Brennprozess.**

In den Cementbulletins März 1953 und Juni 1954 wurde die Gewinnung und die Aufbereitung des Rohmaterials für die Portlandcement-Herstellung beschrieben.

Der heutige Artikel behandelt nun den nächsten Schritt bei der Fabrikation von Cement, nämlich den Brand des vorbereiteten Rohmaterials zum Klinker. Es ist dies der wichtigste Fabrikationsabschnitt bei der Herstellung von Portlandcement.

Der Brennprozess bezweckt durch die Sinterung der Rohmaterialbestandteile, Kalk und Ton, ein genau bestimmtes Mineralgefüge herzustellen. Unter Sinterung versteht man die Erhitzung eines festen Materials bis knapp unterhalb seines Schmelzpunktes; der Einhaltung der notwendigen Sintertemperatur ist genau Rechnung zu tragen, da zu tiefe Temperaturen zu Leichtbrand, zu hohe zu geschmolzenem Klinker führen, deren Mineralgefüge nicht mehr dem gewünschten entspricht.

2 Beim Reaktionsablauf, der vom Rohmaterial zum gesinterten Klinker führt, können die nachfolgenden Stufen unterschieden werden:

1. **Trocknung** des Rohmaterials, d. h. Verdampfung des mechanisch gebundenen Wassers
2. **Kalzinierung**, d. h. Austreiben des Kohlendioxides und des chemisch gebundenen Wassers
3. **Sinterung** des kalzinierten Materials bei Temperaturen zwischen 1400 und 1450°.

Hierzu ist zu bemerken, dass diese Zonen (Trockenzone, Kalzinierzone und Sinterzone) nie scharf getrennt sind, sondern vielmehr ineinander übergehen.

Für die Durchführung dieses Brennprozesses werden verschiedene Ofensysteme verwendet. Aus dem einfachen diskontinuierlich betriebenen Schachtofen und dem Ringofen des 19. Jahrhunderts entwickelte sich im Lauf der Zeit der heutige vollautomatische Schachtofen.

Die ersten Drehöfen kamen um die Jahrhundertwende in Betrieb. Sie sind heute, verschieden in Grösse und Konstruktionsart, in den meisten schweizerischen Cementfabriken im Einsatz und produzieren den grössten Teil unseres einheimischen Cementes.

Je nachdem das Rohmaterial trocken oder nass aufbereitet wird (siehe Cementbulletin 1954, No. 6), kommen die nachfolgend aufgeführten Ofensysteme für die Durchführung des Brennprozesses in Frage:

1. Der Schachtofen Trockenverfahren (Abb. 1)

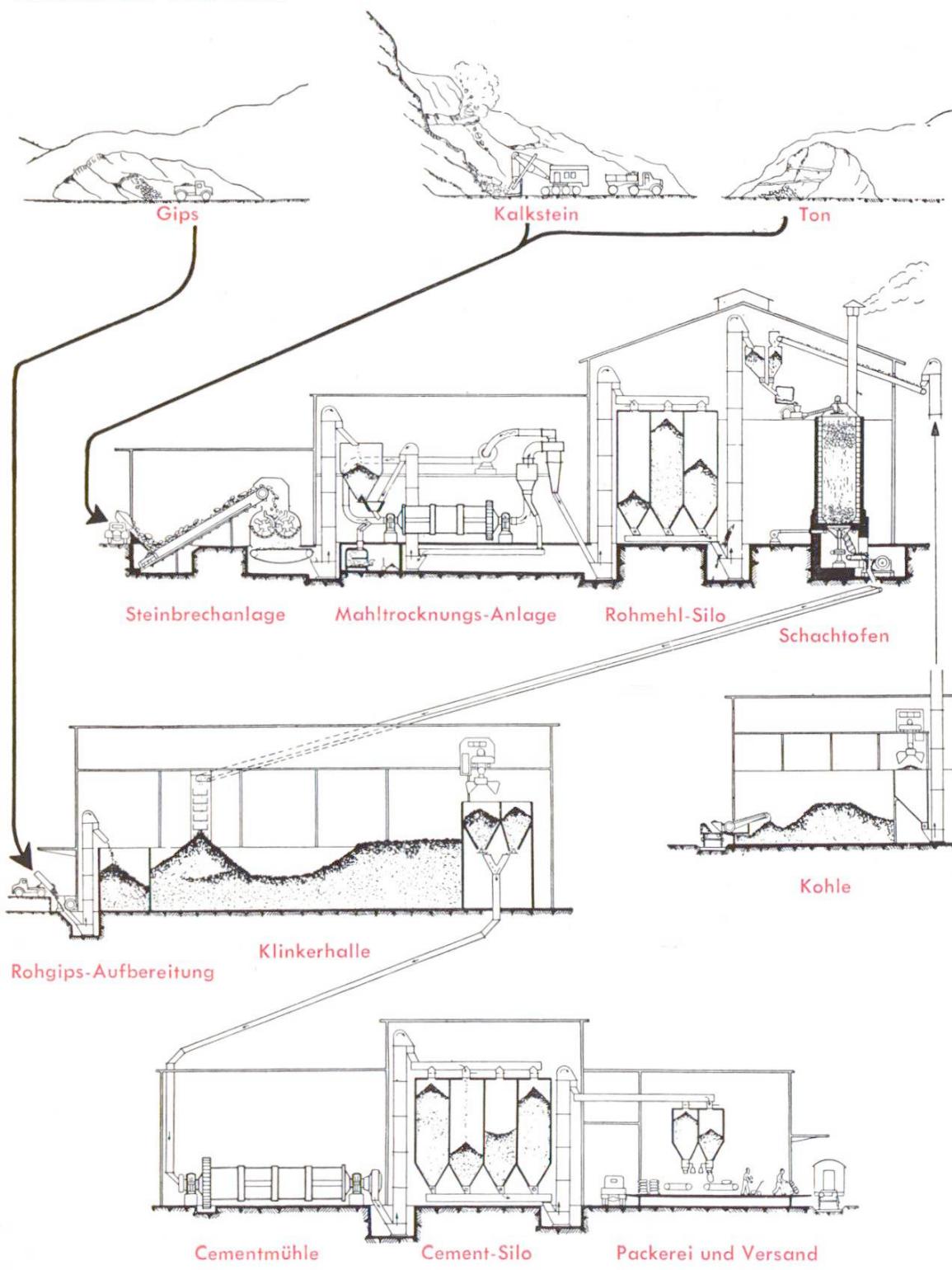
Der moderne Schachtofen besteht aus einem 9—14 m hohen vertikal aufgestellten Blechschacht mit einem Durchmesser von 2.5—3 m. Der Blechmantel ist in seitig mit feuerfesten Steinen ausgekleidet, wie dies auch bei allen andern später aufgeführten Ofentypen der Fall ist.

Der Brennstoff, meistens Kohle, wird mit dem Rohmehl innig vermischt und, in Granalien verformt, oben in den Ofen aufgegeben. Die für die Verbrennung notwendige Luft wird mit-

3 tels eines Gebläses von unten dem Ofen zugeführt. Der Austrag des Klinkers am Fusse des Ofens geschieht mittels einer kontinuierlich arbeitenden Entleerungsvorrichtung. Schachtofen werden mit Leistungen bis zu 300 t Klinker pro Tag erstellt.

Abb. 1 Schematische Darstellung der Cementfabrikation, Trockenverfahren im Schachtofen.

(Nassverfahren siehe Cementbulletin 1952, Nr. 2, und Trockenverfahren mit Drehofen siehe Cementbulletin 1954, Nr. 6)



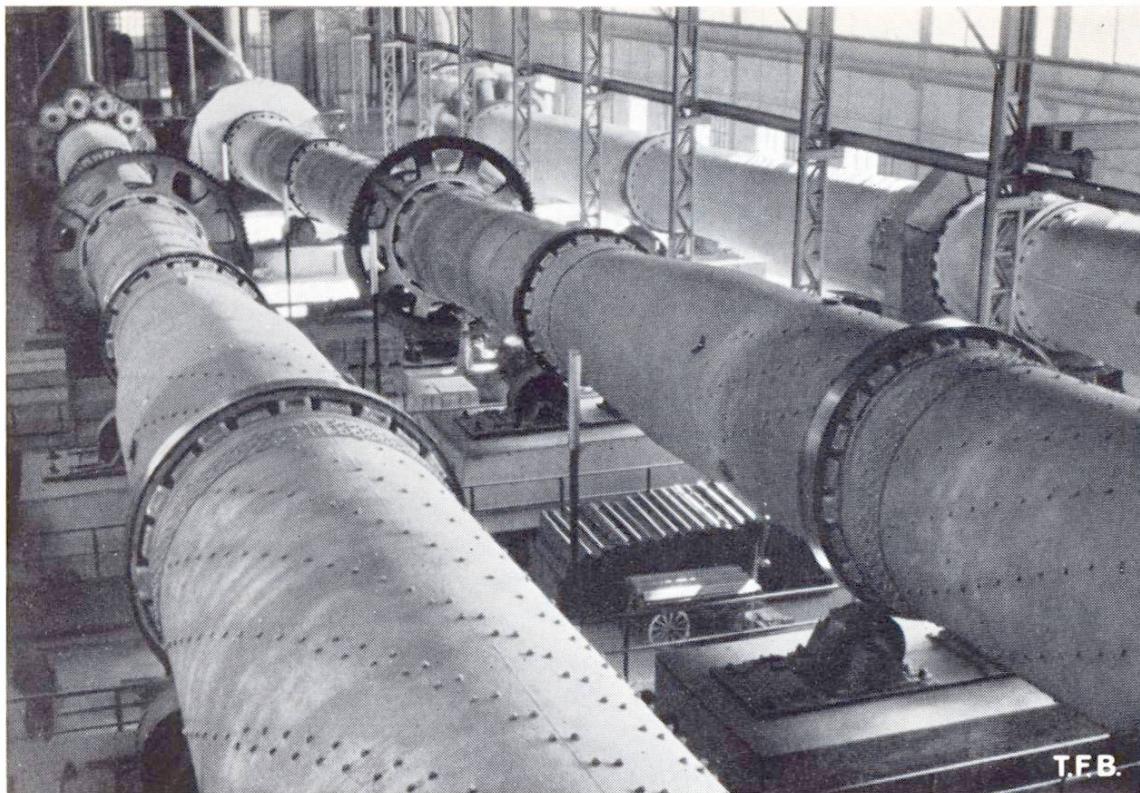


Abb. 2 Drehofenanlage mit 3 Drehöfen und einer Produktion von 1000 t Klinker pro Tag

2. Der Drehofen (Abb. 2)

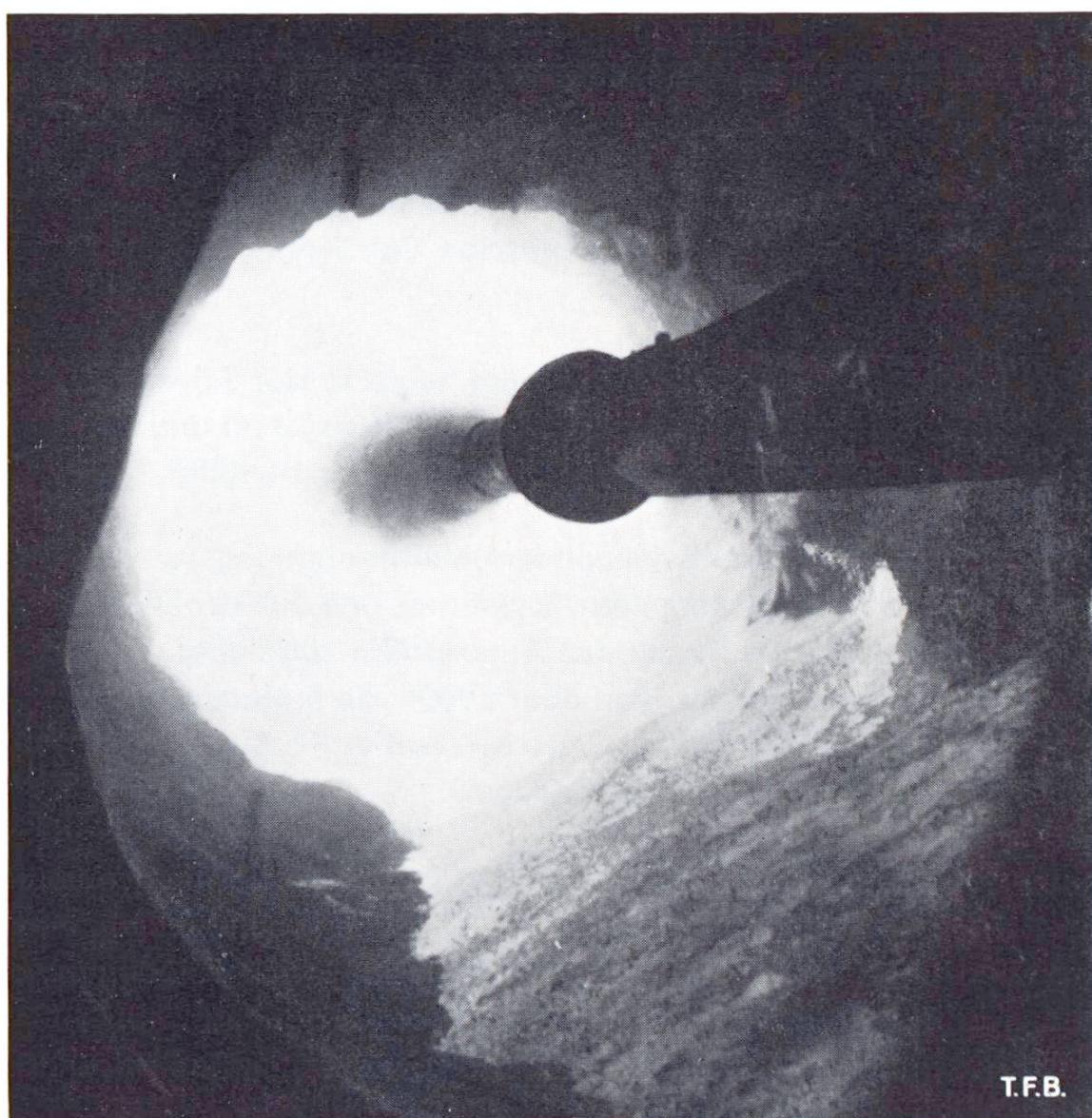
Was den Drehofen prinzipiell von allen früher gebräuchlichen Ofentypen unterscheidet, ist die Tatsache, dass hier der Ofen als solcher sich bewegt, während bei den früheren Ofentypen nur einzelne Konstruktionsteile durch ihre Bewegung den Fortgang des Brennprozesses zu sichern hatten.

Der Drehofen kann sowohl für das Trocken- wie auch für das Nassverfahren angewendet werden, je nachdem das Rohmaterial in Form von feuchten Granalien oder von Schlamm aufgegeben wird. Der Ofen besteht aus einem leicht geneigten Rohr von 70—150 m Länge mit einem Durchmesser von 2 bis 4 m. Durch die langsame Drehung um seine Achse gleitet das aufgegebene Rohmaterial entlang der Ofensohle. An seinem unteren Ende ist der Ofen mit dem Ofenkopf abgeschlossen. Hier wird das Brennmaterial (Kohlengriess oder Öl) mittels einer

5 Düse in den Ofen eingeblasen (Abb. 3). Die Feuerungsgase durchstreichen den Ofen im Gegenstrom zum Material. Der Austrag des Klinkers erfolgt am Ofenkopf.

Drehöfen werden heute mit Leistungen bis zu 1500 t pro Tag gebaut. Der grösste derartige Ofen in der Schweiz leistet 450 t Klinker pro Tag.

Abb. 3 Blick in das untere Ende eines Drehofens mit Kohlengriess-Befeuerungsdüse. Der Klinker, infolge der Ofendrehung in schiefer Lage, rollt langsam dem Ausgang entgegen



6 3. Der Lepolofen Trockenverfahren (Abb. 4)

Dieser sich in der Schweiz immer mehr verbreitende Ofentyp besteht aus 2 Teilen, einem Wanderrost und einem nachgeschalteten Drehofen; dabei unterscheidet sich dieser Drehofen von dem unter Punkt 2 erwähnten Drehofen nur dadurch, dass er viel kürzer ist. Der Wanderrost tritt anstelle der Trockenzone und teilweise auch der Kalzinierzone. Der Wärmeübergang von den Feuerungsgasen auf das Material geschieht bei diesem Rost nicht durch Strahlung wie bei den Drehöfen, sondern durch direkte Berührung der Abagse mit dem Brenngut. Mit diesem Ofentypus können heute bis zu 700 t Klinker pro Tag produziert werden.

4. Sinterrostofen und Drehofen im Schwebegasverfahren

sind weitere Ofentypen, die bis heute jedoch in der Schweiz nicht angewendet wurden.

Zur Herstellung von 1000 t Klinker benötigt man 1500 t sorgfältig aufbereitetes Gestein.

Die zur Heizung der Cementöfen notwendige Wärme wird bis heute ausschliesslich durch Verbrennen von Kohle, Öl oder Gas gewonnen.

Bei der Verwendung von Kohle, dem heute in der Schweiz meist angewandten Brennstoff, werden je nach Ofensystem und Kohlenqualität 130—220 t Kohlen pro 1000 t Klinker benötigt.

Die aus dem Ofen entweichenden Verbrennungsgase werden, nachdem sie in Staubkammern, Zyklonen und Elektrofiltern entstaubt sind, durch ein Kamin der Atmosphäre zugeleitet. Der Klinker, der mit Temperaturen von über 1000° die Sinterzone verlässt, muss anschliessend in Kühlnern verschiedenster Konstruktion mittels Luft auf $200—300^{\circ}$ abgekühlt werden.

Nach der Kühlung wird der Klinker in die Klinkerhalle transportiert und dort gelagert. Die Klinkerhalle, die die Produktion von 1—2 Monaten fassen kann, stellt das Vorratsdepot jeder Cementfabrik dar. Ab hier wird der Klinker je nach Bedarf entnommen und durch Mahlen unter Zugabe von 4—5 % Gips zu Portlandcement verarbeitet.

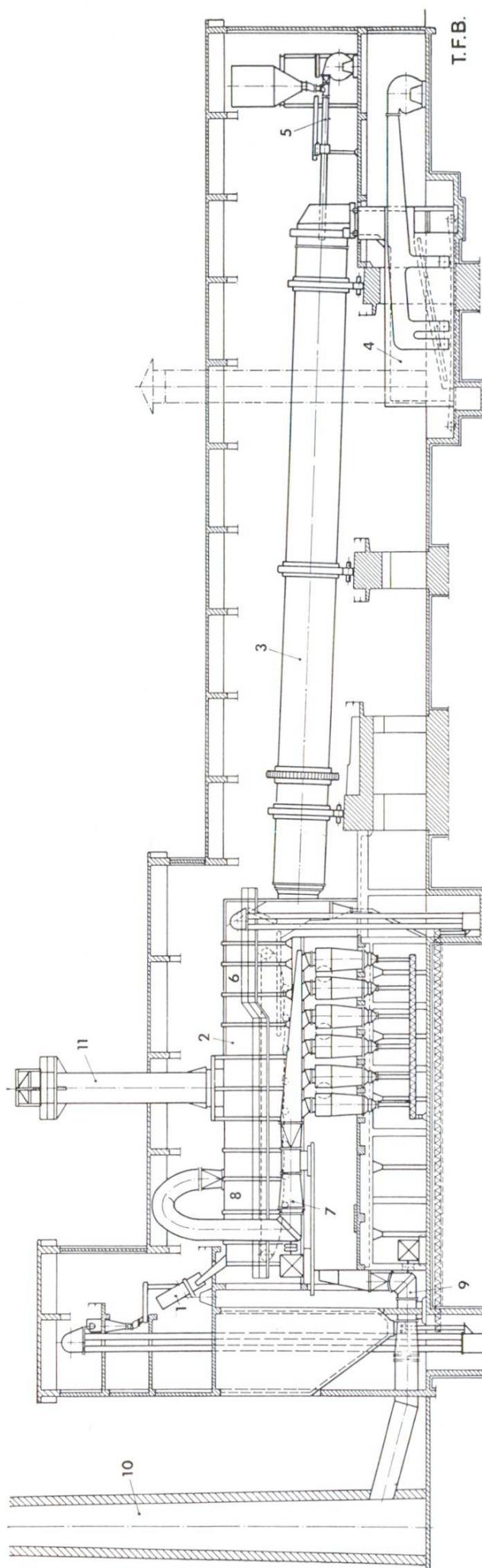


Abb. 4 Lepolofen-Prinzip-Schema

- 1. Granulierteller
- 2. Wandlerrost
- 3. Drehofen
- 4. Kühler
- 5. Kohlenstaub- oder Ölfeuerung
- 6. Heisskammer des Rostes
- 7. Exhauster
- 8. Trockenkammer des Rostes
- 9. Exhauster
- 10. Kamin
- 11. Hilfskamin

Zu jeder weitern Auskunft steht zur Verfügung die
TECHNISCHE FORSCHUNGS- UND BERATUNGSSTELLE DER E. G. PORTLAND
WILDEGG, Telephon (064) 8 43 71

607