

**Zeitschrift:** Schweizer Ingenieur und Architekt  
**Herausgeber:** Verlags-AG der akademischen technischen Vereine  
**Band:** 102 (1984)  
**Heft:** 22

**Artikel:** Verschiedene Systeme der Staubabscheidung bei der Baulüftung von Untertagebauten: Nassentstauber  
**Autor:** Wälti, Robert  
**DOI:** <https://doi.org/10.5169/seals-75471>

### **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:** 24.01.2026

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

# Nassentstauber

Von Robert Wälti, Schmerikon

## Bedürfnisse einer Nassentstaubungs-Anlage

Die Hochdruck-Nassentstaubungs-Anlagen wurden speziell für die *Bedürfnisse der mechanischen Streckenvortriebe*

entwickelt. Es wurde stets darauf geachtet, in möglichst – im Querschnitt gesehen – kleiner Bauweise den bestmöglichen Wirkungsgrad zu erreichen.

Die wichtigste Voraussetzung, die allerdings zu erfüllen war, ist die Rückführung der Reinsluft in den Stollen, und

zwar noch im Bereiche des Nachlaufbetriebes bzw. vor noch vorhandenen Arbeitsplätzen. Dabei musste vor allem für Feinstaub  $< 5 \mu$  ein guter Wirkungsgrad gefordert werden.

## Wirkungsweise

Die Nass-Entstauber – auch Rotovent oder abgekürzt RVL genannt – bestehen im wesentlichen aus:

- Agglomerationsstrecke als Kontaktzone bestehend aus einer Bedüsungszone und Mischrohren mit Venturizonen
- Drall-Einheit
- Drallabscheider
- Lüfterstation von entsprechender Auslegung
- Wasserkreislaufsystem

Zu den einzelnen Bestandteilen (vgl. Bild 1): In der *Bedüsungszone* erzeugen die Exzenterdüsen einen Wasserschleier. Die angesaugte Staubluftmenge muss diesen Wasserschleier durchströmen. Begünstigt durch die dabei auftretende relativ hohe Geschwindigkeit, zwingen Wassertropfen und Staubeilchen zu den ersten Kontakten der beiden Medien. In den Venturizonen wird nun das Luft/Wasser/Staub-Gemisch weiter beschleunigt, und zwar bis ca. 90–100 m/s.

Das an der Rohrwand fließende Bedüsungswasser im Bereiche 1 B wird dabei zur Mitte geführt und trifft dort mit sehr hoher Geschwindigkeit auf das Staub/Luft-Gemisch, so dass eine weitere *Vermengung* eintritt.

Das vollständig vermengte Luft/Staub/Wasser-Gemisch tritt sodann in den *Drallerzeuger* (Dralleinheit) ein. Hier wird die zunächst achsparallel strömende Luft in eine Radialbewegung gezwungen. Beim Austritt aus dem Drallerzeuger ist somit das angesaugte Gemisch in einer schnell rotierenden Bewegung. Dabei werden die masseschweren Schlammteilchen an die Abscheidewand geschleudert, die mit Schlitzen versehen ist. Durch die Schlitze tritt dann das Schlammwasser in das Schlamm-Sammelgehäuse ein. Die gereinigte Luft strömt infolge der wesentlich geringeren Wichte in axialer Richtung weiter und tritt durch den Austrittsdiffusor aus dem *Drallabscheider* aus (Bild 2). Über die Ventilatoren wird die Reinsluft wieder in die Strecke abgegeben und dem allgemeinen Wetterstrom zugeführt. Das Wasser wird aus dem *Schlamm-Sammel-Gehäuse* mittels Saugpumpen abgesaugt und zur Wasseraufbereitungseinheit zurückgeführt, um dort als Brauchwasser erneut in den Staubaufbereitungsvorgang einzufliessen.

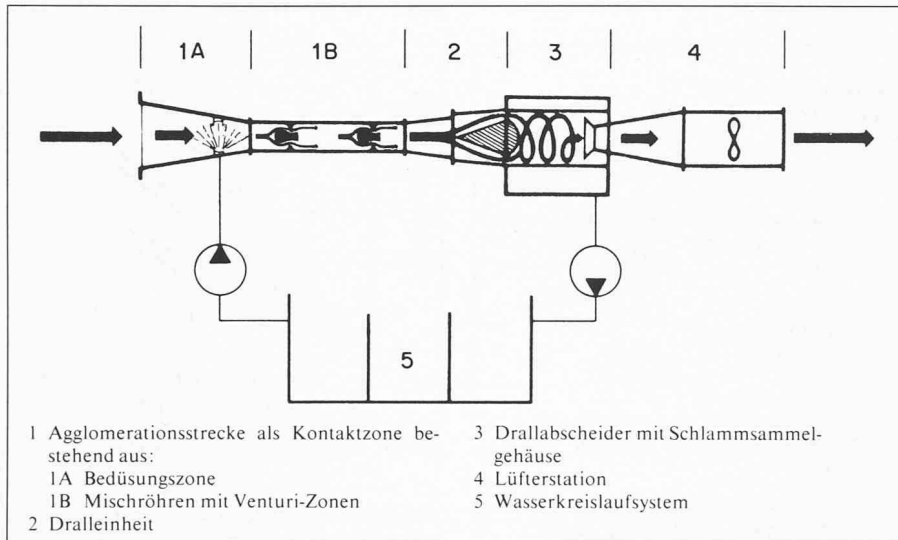


Bild 1. Bestandteile eines Nassentstaubers

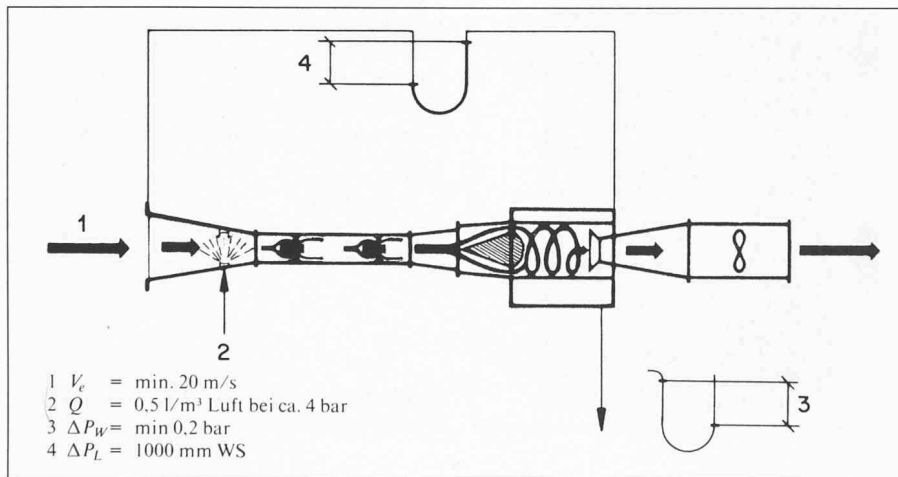
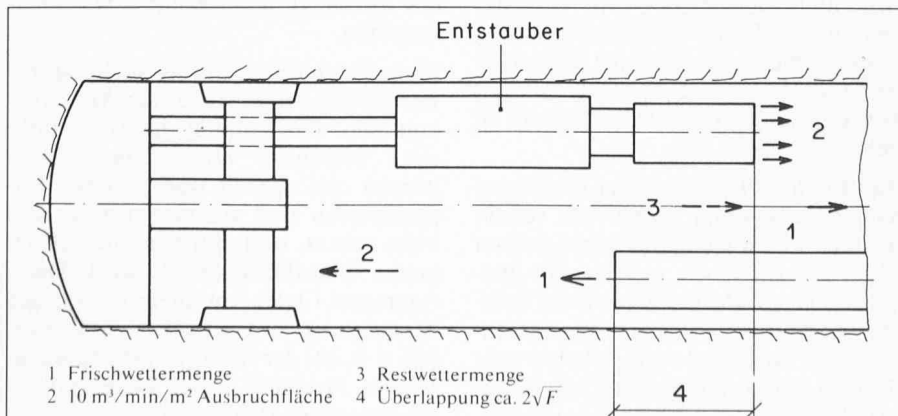


Bild 2. Druckverhältnisse

Bild 3. Einbaugrundregel



sen. Die auftretenden Wasserverluste von ca. 10% werden durch Frischwasserzufuhr ergänzt.

Der sich in der Wasseraufbereitungs-Einheit absetzende *Schlamm* wird z. B.

- a) mittels Kratzband-Austragungseinrichtung in einen Auffangtrichter ausgetragen, um von dort mittels einer Pumpe dem Förderband zugeführt und abgefordert zu werden.
- b) oder wöchentliche händische Reinigung des Schlammbeckens
- c) durch Auspumpen des Schlammes mit der vorhandenen Saugpumpe auf die Förderbandanlage.

## Dimensionierung und Einbauregeln

Für das einwandfreie Funktionieren einer Nass-Entstaubungsanlage sind folgende Grundregeln zu beachten:

1. Die Luftgeschwindigkeit in der Ansaugleitung darf nicht kleiner als 20 m/s sein (vgl. Bild 2).
2. Die Wasserinjektion über die Düsen muss 0,5 l/m<sup>3</sup> Luft bei ca. 4 bar betragen, d. h. bei einer Entstaubungsanlage mit einer Leistung von 150 m<sup>3</sup>/min ist der Wasserbedarf 150 × 0,5 = 75 l/min. Dies entspricht 4,5 m<sup>3</sup>/Std.
3. Die Schlammsaugpumpe muss Unterdruck im Schlammammelgehäuse erzeugen, und zwar mindestens 0,2 bar.
4. Der Druckverlust in der Hochdruck-Nassentstaubungsanlage beträgt 1000 mm WS. Berücksichtigt man zusätzlich die Druckverluste in der Ansaugleitung, ist die Lüfterstation mindestens auf ein  $\Delta p$  von 1200–1350 mm WS zu dimensionieren. Wird diese Druckdifferenz überschritten, reißen die Lüfter in ihrer Kennlinie ab – sie laufen im instabilen Bereich. Diese Erscheinung ist hörbar, wenn die Lüfter «pumpen».

Tabelle 1. Prüfbericht 44/81

Volumenstrom [m <sup>3</sup> /min]	Konzentration		Verschmutzungsgrad des Umlaufwassers [g/l]
	Rohluft [mg/m <sup>3</sup> ]	Reinluft [mg/m <sup>3</sup> ]	
400	2000	3,474	2,4
400	2000	3,686	3,4

Da bei diesem Vorgang die Wettermenge auf weniger als die Hälfte sinken kann, ist die Stauberfassung nicht mehr gewährleistet, ganz abgesehen davon, dass sich der Entstaubungsgrad enorm verschlechtert.

Bei Einhaltung oder Erfüllung dieser obenerwähnten Grundregeln kann eine gleichbleibende Funktion, unabhängig von den Betriebsverhältnissen, höchste Staubabscheide-Wirkungsgrade bei geringem Wartungsaufwand garantiert werden.

Und nun ein Wort zur Dimensionierung und Einbaugrundregel: Voraussetzung für eine gute Entstaubungsleistung ist im weiteren, die *Staubquelle* soweit wie möglich abzudichten, um den Staub aus diesem Raum mit einer relativ kleinen Luftmenge absaugen zu können.

Im mechanischen Vortrieb haben wir gute Resultate erzielen können, indem konsequent nur der Bohrkopfraum entstaubt wurde. Bandübergabestellen können *nicht* mit derselben Anlage entstaubt werden. Das Unterdruck-Gleichgewicht würde dadurch gestört.

Es würde an dieser Stelle zu weit führen, über die Dimensionierung einer Entstaubungsanlage zu orientieren. Hingegen darf gesagt werden, dass bis zu einem Stollendurchmesser von 6 m folgende *Faustregel* zur Anwendung gebracht werden darf:

$$\text{Luftbedarf für die Entstaubung} = 10\text{--}14 \text{ m}^3/\text{min je m}^2 \text{ Ausbruchfläche}$$

Bild 3 zeigt eine generelle Anordnung.

Tabelle 2. Betriebskosten für Nassentstauber (Beispiel)

<b>Investitionskosten</b>	
kompl. einer betriebsbereiten Nassentstaubungsanlage	sFr. 125 000.-
Q = 150 m <sup>3</sup> /min	
<b>Betriebskosten</b>	
Stollenquerschnitt	10 m <sup>2</sup>
Stollenlänge	7.8 km
Bauzeit	205 Arbeitstage (Durchlauf)
Ausbruch in Fest-m <sup>3</sup>	77 200 m <sup>3</sup>
bei Stromkosten von 6 Rp/kW:	11 070.-
Inst. Leistung: 50 kW	
Ersatzteilkosten:	3 480.-
Umbaukosten: 48 M.h à Fr. 50.-	2 400.-
	<u>16 950.-</u>
Reine Betriebskosten = 22 Rp/m <sup>3</sup>	
Reine Ersatzteilkosten = 4,5 Rp/m <sup>3</sup>	

## Abscheidungsgrad

Der Steinkohlen-Bergbauverein in Essen führt die Prüfungen der Nassentstaubungs-Anlagen periodisch durch. Es liegen Untersuchungsberichte vor. Der Abscheidungsgrad liegt stets bei ca. 99,826%.

Dazu ist zu erwähnen, dass der Verschmutzungsgrad des Umlaufwassers in direktem Zusammenhang des Entstaubungswirkungsgrades steht (Tabelle 1).

## Betriebskosten

Auf Grund einer seriösen Nachkalkulation diene ein Beispiel zur Erläuterung (Tabelle 2).

Teilschnittmaschine nicht an einen gegebenen Querschnitt gebunden, sie sollte sich der Einsatzvielfalt anpassen können. Meistens ist die Amortisation einer Anlage beim ersten Einsatz nicht möglich. Dem muss bei der Investition Rechnung getragen werden.

Viele kleine oder kurze Vortriebe werden heute in bewohnten Gebieten mit *Teilschnittmaschinen* verwirklicht. Bei solchen Arbeiten stellt sich die Frage, ob eine mitgehende Entstaubung sinnvoll ist. Die Ventilation muss auf jeden

## Staubabscheidung in Abluftströmen vor dem Austritt in die Umgebung

Von Jean-Claude Vuilleumier, Lyss

### Maximale Immissionskonzentration

Bevor die Entstaubung projektiert wird, müssen die verschiedenen Aspekte einer Baustelle so genau wie möglich

erörtert werden. Sind alle technischen Fragen geklärt, so ist gezwungenermaßen auch die wirtschaftliche Seite zu analysieren. Dabei spielt die Wiederverwendbarkeit eine wesentliche Rolle. Im Gegensatz zur Entstaubung einer Vollschnittmaschine ist diejenige einer