產業安全研究所研究報告

RESEARCH REPORT OF THE RESEARCH INSTITUTE OF INDUSTRIAL SAFETY

RR-19-2

爆圧放散孔に関する研究(第2報)

―箱型集じん機に対する応用について―

田口 昇・鶴見平三郎・林 年宏・松井英憲

労働省産業安全研究所 MINISTRY OF LABOUR THE RESEARCH INSTITUTE OF INDUSTRIAL SAFETY

爆圧放散孔に関する研究(第2報)*

-箱型集じん機に対する応用について-

田口 昇** 鶴見平三郎** 林 年宏** 松井英憲**

Experimental Study on the Methods of Explosion Venting (Second Report)

-Application for a Certain Type of Commercial Dust Collector-

Noboru TAGUCHI** Heizabro TURUMI** Toshihiro HAYASHI** Hidenori MATUI**

Venting explosion is one of the typical methods of explosion protection for many equipments used in hazardous processes and this is performed by the use of explosion reliefs.

This report describes about the effect of shape and size of vent area on the behavior of explosion pressures when they are vented from enclosed equipments operated under atmospheric pressure.

Experiments are carried out using a cubical steel vessel of 1m³ internal capacity, the upper side of which is opened and flanges with various vent areas can be bolted to it. Explosive mixture of propane with air is ignited at the center of cubical vessel. In another series of experiments hydrogen-air mixture is used. Vent cover is vinyl sheet and vent area is ranged between 1920 and 5760 cm². Pressure pick-up is wire straingauge type pressure transducer and pressure-time curves are recorded on electromagnetic oscillograph.

Main results are as follows : ----

(1) For propane-air mixtures (5.0-5.5 vol.% in air), records of explosion pressure show distinct two peaks. First peak pressure (p_1) decreases with the increase of vent area, but second peak pressure (p_2) remains almost constant. The ratio p_1/p_2 decreases with vent area, and when vent areas are larger than 3600 cm² p_1 is smaller than p_2 , but for smaller vent areas than 2500 cm² a reverse relation occurrs.

(2) For hydrogen-air mixtures (hydrogen concentrations less than 30 vol. %), carried out to obtain information on the behavior of explosions of rapidly burning gases, only one peak pressure(corresponds to p_2) is seen for rather large vent areas. For 60 cm square vent area, uncertain first peak occurred. First peak pressure varies with vent area and the ratio p_1/p_2 is always less than unity.

(3) The effect of the position of vent area on explosion pressure is not so evident as to be expected. But further experiments must be carried out to ascertain about this effect from practical point of view.

These results are referred for the design of explosion relief for a certain type of commercial dust collector. Applied experiments for this collector are performed using propane-air mixture and flammable

** 化学研究部 Research Division of Chemical Engineering

^{*} 第1回安全工学国内シンポジウム (May 1970) において発表

dusts such as epoxy-resin and aluminium powder. These experiments show that the existence of collecting filters and the material of vent cover are important factors for designing explosion reliefs.

1. 緒 言

内部で爆発の生ずる可能性のある設備の壁面の一部 を故意に弱い構造とし、ここから爆発圧力を安全に外 部へ放出することにより設備の破壊を防ぐことは、で きる限りの爆発防止の手段をこうじた上での安全対策 として極めて有効である。こうした爆圧放散孔の利用 によって爆発被害を抑制することはすでに各国におい て検討されており^{1),2)},筆者らもすでにその一例とし てある型式の乾燥機に対する応用について報告し た³⁾.

集じん機は乾燥機と同様にその集じん方式,規模, 形状,効率などに関して種々のものが使用されており, その対象となる物質(粉体)とプロセスも各々の機器 について異なるので,特に可燃性の粉体を処理する場 合にはそれに応じた対策がなされねばならない.

集じん機類に関係した粉じん爆発の危険性について はかねてから注目されてきているが,昨年某工場にお いて集じん機内での爆発により9人の死傷者を含む多 大の被害を与える事故が発生し,本年4月には某金属 粉製造工場においてアルミニウム粉体集じん機の爆発 により3人が死亡した.こうした災害は今後も続発す る可能性が大きいので,本報ではこうした設備に対す る爆圧放散孔の応用を検討した.

爆圧放散孔は,設備内で発生する爆発の特性(最大 爆発圧力・昇圧速度など)とその設備の特徴(構造・ 使用方法など)によってそれぞれ異なる設計が必要で あるが,圧力を放出させるという点についての基本的 な考え方は同じである.本報ではある型式の集じん機 に対する爆圧放散孔の設計を目的とし,そのための基 礎実験を立方体のモデル容器を用いて行ない,これに 基ずいて設計した爆圧放散孔の安全性を実際の集じん 機について実験した結果について報告する.

2. 集じん機の爆発事故例

可燃性の粉体を処理する集じん機では,機内に空気 および粉体の流動があるので,操業中は常に爆発限界 内の濃度の粉じん雲を形成していて爆発の危険性があると考えた方がよく、ここにその一例として昭和44年9月に某工場で発生した爆発事故の概要を示す.

この工場ではアルミダイカスト部品のバリ取り機 (研磨機) からのアルミニウム粉じんを集じんしてい るが、集じん効果をあげるために2台の集じん機をシ リースにつないで使用していた.1 台目は円筒型構造 で、この集じん機上部の排風機のファンがはずれてケ ース内で接触し、これが点火源となって内部でアルミ ニウムの粉じん爆発を生じた. 更にこの爆発は連結パ イプを経て2台目の箱型集じん機内に伝播し,そのパ グフィルター収納部が大破した. これらの一連の爆発 により円筒型集じん機の点検窓および箱型集じん機の バグフィルター収納部などからアルミニウム粉じんの 燃焼生成物が噴出

・飛散し、周囲の作業者のうちから 死者6名, 重軽傷者3名を出すという大きな災害にな った.1 台目の集じん機は胴の部分に点検用のドアを 有し、この部分が開いて圧力を放出したため機体自身 の損傷は軽微であったが、箱型集じん機は Fig.1 に 示すように完全に破壊された.



Fig.1 An example of dust collector explosions 集じん機爆発事故例

この事例を通じて次のことが被害抑制の立場から認 識されねばならない

(1) 機体の構造による強度上の差異は明確ではないが, 円筒型集じん機においては, 少なくとも点検用 ドアという開きやすい部分が圧力の放出に役立ったことは明らかである.ただし, このような点検ドアに圧

- 2 -

力放出の目的を兼ねさせようとするならば,その位置 および取付方法を慎重に検討し,放出が安全・確実に 行われるようにせねばならない.

(2) 2台目の集じん機については、内部の粉じん が一度フィルターを経たもので粒度が小さかったこと また爆発がある距離を伝播したのち第2の空間で再び 成長したことなどから爆発の激しさが増し、従って機 体の損傷もよりひどくなったものと考えられる.

本報において爆圧放散孔の設計の対象として実験に 用いたのは,2 台目の箱型集じん機に一部改造を施し たものである.

3. 実 験

この項の「実験」と次項の「実験結果および考察」 は立方体のモデル容器を用いての実験についてであ る.

3.1 実験装置

実験に使用した内容積 1m³ の立方体モデル容器 (以下,角型容器と称する) とその周囲配管のフロー シートを Fig. 2 に,実際の取付状態を Fig. 3 に示 す.角型容器は上部が開放されて 1m² の開口を有す



Fig. 2 Schematic diagram of experimental apparatus 実験装置のフローシート



Fig. 3 Cubical vessel for explosion tests 角型容器実験状況

るフランジになっており、この面に各種の開口面積を 有するフランジ(以下,開口フランジと称する)をと りつけ、角型容器のフランジとの間にベントカバーを 取付けて実験に供した.

3.2 実験ガス

実験に用いた可燃性ガスはプロパン(純度 99.5% 以上)および水素(市販ボンベ入り)である.プロパ ンはふつうの可燃性ガス・蒸気あるいは粉体と同程度 の爆発圧力・昇圧速度を与え,水素は特に昇圧速度が 大きい.粉体のうちにはアルミニウムやエポキシ樹脂 のように昇圧速度の大きいものもあり,エポキシ樹脂 粉の爆発を当量濃度付近のガス混合物と比較すれば, 平均昇圧速度はプロパン,最大昇圧速度は水素とほぼ 同じオーダである⁴⁾.従って,これらのガスによって エポキシ樹脂粉の爆発と近似した特性の爆発を再現で きると考えてよい.また後述するように実際の集じん 機(以下,実機という)での実験ではエポキシ樹脂お よびアルミニウム粉の粉じん爆発によって爆圧放散孔 の安全性を確認した.

プロパンおよび水素はそれぞれ空気と混合して用い その濃度は干渉計式のガス検知器(プロパン 0~10 vol.%用,有効室長40mm;水素 0~100vol.%用, 有効室長20mm)によって測定した.

3.3 爆発圧力測定装置

圧力の検出には PE-30KF 型抵抗線歪式圧力変換 器を用い,受圧面は角型容器の内壁とつらいちになる よう取付けた. 増幅は DPM-AT 型動的歪測定器に より,その出力を RMV-33G 型 直記式電磁オシロ グラフ (ガルバノメータ固有振動数 1000Hz) により



Fig. 4 Apparatus for pressure measurements 爆発圧力測定装置

- 4 -

記録した. 圧力較正は静圧(油圧)により行ない,記 録紙上の変位量は 1 kg/cm² あたり 15mm とした. 測定装置を **Fig. 4** に示す.

3.4 ベントカバーおよび開口フランジ

ペントカバーは開口部を覆うもので爆圧放散孔の特 性を支配する重要な因子であるが、本実験では第1報 の結果³⁾にもとずきビニルシート(厚さ 0.1mm)の みを用いた.実用上のペントカバーについては、実機 での実験において材質の影響を検討した.

開口フランジは二種類に大別できる.ひとつはフラ ンジ中央部に正方形の開口を有するもの(以下,正方 形フランジという)で,正方形の一辺の長さは 50 お よび 60 cm である.他はフランジの対称の位置に 3 つの長方形の開口を有するもの(以下,3 つロフラン ジという)で,ひとつの開口の大きさは 24 cm×80 cm である.3 つの開口のうちひとつ又はふたつを盲 板でカバーして開口面積を変えることができるが,開 口の数が 3,2 および1の場合,開口面積の和をひと つの正方形に換算したと考えたときの正方形の一辺の 長さはそれぞれ約 76,62 および 44 cm である.以 下,開口面積を S,開口面積の大きさを $S=50\times50$, $S=24\times80\times2$ などと示すことがある.Fig.5 には 3 つロフランジの取付け状態を示す.



Fig. 5 Three open-mouthed flange 3つロフランジの取付け状態

3.5 実 験 方 法

角型容器に所定のフランジおよびペントカパーを取 付けたのち実験ガスを送入し、内部が均一濃度となる までブロワーにより攪拌し、濃度をチェックしたのち 点火する.点火は容器中心にセットしたニクロム線ヒ ータを赤熱させて行ない、容器側面中心の圧力変換器 により爆発圧力の時間的変化を測定した. 一部の実験 では、爆発が外部へ放出される状態を HIMAC 16H 形カメラにより高速度撮影した.

4. 実験結果および考察

4.1 プロパン-空気混合物の場合

プロパン濃度が 5.0~5.5 vol. % のときに最も激し い爆発を呈することはすでに第1報の結果から明らか なので測定はこの濃度範囲に限定した.爆発圧力の波 形はいずれもふたつのピークを示した.既に得られた 結果では,正方形フランジで $S=75\times75$ より大きい 開口ではピークはひとつしか見られない.3 つ口フラ



Fig. 6 Typical wave form of pressure-time record (Propane-air mixture) 爆発圧力の波形 (プロパン一空気混合 物)



Fig. 7 Effect of vent area (S) on explosion pressure (p₁) 開口面積と第1ピーク圧力の関係

ンジで開口が3つの時は $S=76 \times 76$ に相当するが、 この場合にピークがふたつ生ずるのは開口の分割の影響と思われ、更に解明すべき興味ある点である. 爆発 圧力波形の例を Fig. 6 に示すが、これには爆発圧力 (p) および昇圧時間(τ)の定義も併記した.

第1ピークの圧力(以下,このピークのことあるい は圧力値を単に p_1 と示すことがある)と開口面積*S* の関係を **Fig.** 7 に示すが,これはすべての結果を1 測定につき1プロットで示してある.3 つロフランジ の開口位置の影響は殆んどないので開口の大きさは*S* のみで示した.Fig. 7 によれば*S* と p_1 の間に有意 な相関が認められるが,開口の形状と位置の効果は明 確でないので,3つロフランジを用いた場合の開口の 面積の和をひとつの正方形とみなし,その一辺の長さ (\sqrt{S})を開口の大きさの指標とした.**Fig.** 8 はこの \sqrt{S} に対して p_1 の平均値をプロットしたもので, Fig. 7 における濃度の影響は無視してある.



Fig. 8 Effect of vent area (S) on explosion pressure (*p*₁): logarithmic plot 開口面積と第1ピーク圧力の関係 (対数 目盛)

Fig. 8 によれば測定した範囲内で $p_1 \ge \sqrt{S}$ の両 者の対数間には近似的に直線関係が成立するが、この 直線の延長によって他の条件下の p_1 を推定できるかを 考えてみる.まず $\sqrt{S} = 100$ については、ベントカバー がなくて点火位置が開口のすぐ内側であれば $p_1 \simeq 0$ と考えられるが、ビニルシートで覆い中心点火した場 合についてのデータはない.しかし、本実験の結果の 直線関係を延長した 0.5 kg/cm^2 より低い値をとると 推定されるので、このときの p_1 を仮りに 0.2 とす る.また $\sqrt{S} = 0$, すなわち密閉容器中での爆発圧力 は 7.5 kg/cm^2 程度であるから、 $\sqrt{S} = 10$ でこれに近 い値 (約 7.0 kg/cm^2) に達すると仮定する. \sqrt{S} と p_1 の両者の対数間に直線関係があるならば、その直線 は上の2点を通る筈であるが、実験結果との差が大き すぎることから考えて \sqrt{S} と p_1 の関係は Fig.8 に 破線で示す曲線として得られるようである.こうした 関係については別の機会に更に確認したい.

爆発波形の立上りから第1ピークに達するまでの昇 圧時間 τ_1 は濃度および開口面積と余り関係がなく, プロパン 5.5% の混合物で小さい値 (0.1 sec) およ び大きい値 (0.27, 0.28 および 0.31 sec) を示した ほかは $\tau_1=0.17\pm0.03$ sec である.

 p_1 に対する平均昇圧速度 p_1/τ_1 は、 τ_1 が一定であ れば p_1 によって定まる値であり、前述したように p_1 は開口面積により増減するので p_1/τ_1 も同じ傾向 を示す筈であるが、Sが減ずると τ_1 が幾らか増すの で実際には **Fig. 9** の関係を得る.また p_1 について の最大勾配(最大昇圧速度)は Fig. 9 の値より大き



開口面積と昇圧速度の関係

— 5 —

く,場合によつては約 10 倍に達し,そのときの昇圧 速度は同じ大きさの密閉容器中における爆発圧力につ いての最大昇圧速度とほぼ同じオーダであるとみなし てよい.

なお、これらの実験結果については開口面積をすべ てひとつの正方形として扱つてもよいと思われ、また そのようにすれば $S=60\times60$ と $S=80\times24\times2$ とは 同じ開口を有するとみなしてよいので、以下において $S=60\times60$ として論ずることがある.

第2ピークの圧力値 p_2 は殆んどの測定で 1.0 kg/cm² をこえた. この圧力の時間的変化は比較的ゆるやかで, 濃度 5.0 および 5.5% で差はなく,開口 面積の影響も顕著ではない (**Fig.** 10).





 p_2 に達するに要する時間 τ_2 は、濃度 5.5% について大きい値となるが開口の状態に影響されず、0.3~





RIIS-RR-19-2

0.5 sec である.

圧力の時間的変化の大きさからみれば第1ピークの 方がはるかに大きい衝撃を与え,第2ピークは圧力持 続時間が長いのが特徴である。容器の破壊という観点 からいずれの効果が大きいと考えるかは別として、ベ ントカバーが破れるのは第1ピークに達した時点とみ なされるので、爆圧放散孔の有効性からすれば p_1 を 重視せねばならない。 p_1 はSの増すにつれて減ずる が、 $p_2 > p_1$ となつた場合には安全上 p_2 を無視でき ない. Fig. 11 には p_1/p_2 と、Fig. 12 には p_1+p_2 とSの関係をそれぞれ示した。 p_1/p_2 はSの増加と共 に減少するが、第1報の結果と同様 $\sqrt{S} \ge 60$ では $p_1 < p_2$ となる。ピーク圧力の和はSの増すにつれて 減ずる.



Fig. 12 Relation between vent area (S) and (p_1+p_2) 開口面積とピーク圧力の和の関係

4.2 水素--空気混合物の場合



内容積 11 以上の密閉容器中における水素一空気混

合物の最大爆発圧力は約 7 kg/cm² であり、プロパン よりやや低い値であるが、最大爆発圧力に達する時間 は 1/4~1/5 であり、従つて昇圧速度は水素の方が大 きい. ここではこのような燃焼速度の大きいガスの爆 発による圧力が放散される際の挙動を比較するため に、当量濃度(水素 30 vol.%)以下の混合物につい て測定を行なつた.

Fig. 13 に爆発圧力の時間的変化の例を示す. Fig.







pressures (20% hydrogen-air mixture) 開口面積と爆発圧力の関係

6 に比して τ_1 の小さいのが特徴である. $\sqrt{S} > 60$ で はピークはひとつしか認められなかつたが, $\sqrt{S} = 60$ では不明確な第1ピークを生じた. p_1 と水素濃度の 関係を $\sqrt{S} = 50$ および60について示したのが Fig.14 である. 同じ図に p_2 および p_1+p_2 を示したが, こ れらの圧力は水素濃度の増すにつれて大きくなる. 30% より高濃度側については推測の域を出ないが, 仮 りに 35% 付近で最も高い爆発圧力を生ずるとしてこ の範囲に直線関係が外挿できるならば, $\sqrt{S} = 50$ およ び 60 に対する p_1 は 1.2 および 1.0 kg/cm² 程度 となる.

Fig. 15 は開口面積とピーク圧力の関係を水素 20% 混合物について示したものであるが,開口の位置の影 Hydrogen







響はプロパンに対すると同じ理由により無視した. p_1 はSにより変化するが, p_2 は一定範囲内にばらついていると考えた方がよい.

Fig. 16 は $\tau_1 \geq S$ の関係であるが $\sqrt{S} > 60$ では τ_1 は存在しない. また τ_2 はS および水素濃度に影 響されず, 0.14~0.28 sec の範囲の値をとつた. Fig. 17 には昇圧速度の関係を示したが, p_1/τ_1 はSの増 すにつれて減じ, p_2/τ_2 はほぼ一定値を示した.

開口面積の和を正方形としたときの \sqrt{S} と p_1/p_2 の関係を Fig. 18 に示した.実験の範囲内では p_1/p_2 は \sqrt{S} に比例して減少し、かつ p_1/p_2 は常に 1 以下 であるので、このような条件下では最大爆発圧力は常 に p_2 である.



Fig. 18 Relation between vent area (S) and p_1/p_2 開口面積と p_1/p_2 の関係

4.3 プロパンと水素の爆発挙動の比較

爆発圧力を外部に放散させる場合のプロパン一空気 混合物の挙動についてはかなりの知見をえたが、水素 に関するデータは充分でなく、従つて最も危険な条件 下における両者の挙動を直接に比較はできないが、プ ロパン 5.0~5.5% 混合物と水素の主として 20% 混合 物に関する限り次のような傾向を認めることができる.

爆発圧力の時間的変化は条件によつては類似することもあるが、開口面積が小さい場合には明確な相違がある. すなわち τ_1 は水素の方がかなり小さく、S=80×24 についてはプロパンの場合の 1/3~1/5 であって、この割合は密閉容器中での結果とほぼ一致する. 30% 混合物では $\tau_1=0.04$ sec であるが、この値

はおそらく水素濃度の如何を問わず最少の昇圧時間で あろう.

昇圧速度 p_1/τ_1 は p_1 の値が同じならば τ_1 によつ て決まるが、この値は爆圧放散孔の設計における重要 な因子であつて、この値の大きい爆発ほど圧力は放散 されにくいと考えられている.しかし、ベントカバー が極く弱いものであつて、これが爆発開始後の早いう ちに破れて圧力が放出され、それに応がて多量の未然 ガスが逃散するならば爆発の激しさは逆に弱められる 可能性がある.このことが、プロパン混合物の p_1 の 方が水素混合物に比して高くなるという事実の説明と なり得るか否かはまだ明らかではない.ただ、結果的







Fig. 20 The highest explosion pressures obtained for various vent areas 開口面積と最高爆発圧力の関係

には水素の爆発圧力は小さいが、開口面積の小さいと ころで昇圧時間が特に短かいので、結局昇圧速度には かなりの差が生ずることになる (Fig. 19).

爆発圧力の比較のために、それぞれの開口面積につ いて得られた圧力の最高値を Fig. 20 に示す.水素 20% では p_1 の値は低く、 p_1+p_2 がプロパンの p_1 にほぼ等しい. p_2 はいずれのガスについても開口面 積の影響をうけず、プロパン混合物の方が約 0.4 kg/cm² ずつ高い値となつた.一般的に言えば、水素 は燃焼速度が大きいため昇圧速度は大となるが、この ためにベントカバーが早く破れるので p_1 は高くなら ず、同時に大気中に放出される未燃ガス量も多いので 爆発の激しさあるいは破壊力という面からはプロパン の方が危険である.ただ、水素は 30% より高濃度側 (約 40% までの間と予想される)で最も激しい爆発 を生ずるであろうから、こうした条件下での実験を更 に計画中である.

5. 実機における実験結果および考察

5.1 実験に対する基本的考え方

実験に使用した集じん機の構造の概略を Fig. 21 に

示すが、右2図は爆圧放散孔の取付けを考慮した改造 予定機である.最も下の「部分1」は集じん用フィル ターの収納部で、「部分2」は単なる空間で爆発によ る圧力を緩和させる緩衝空間としての役割を有し、こ の側面に爆圧放散孔を設けることが可能である.「部 分3」はファンおよび吐出部からなり、吐出部には邪 魔板をとりつけて消音装置としてある.改造前に比し て、緩衝空間(M)を有することおよびモータを機外 に取付けたことが特徴である.

こうした集じん機では「部分1」については粉体の 流動に伴なう帯電あるいは外部から(吸込口を経て) の点火源の侵入が原因で爆発を生じうる.「部分2お よび3」はにフィルターを通過した微粉が粉じん雲を 形成するので,ファンの接触などの異常現象が点火源 となりうるが,この部分での爆発は初期のうちに吐出 口から放出されるので激しい爆発へは生長しない.一 方「部分1」はほぼ密閉されたひとつの容器とみなさ れ,爆発に対しては一層危険である.従つてこの実験 では「部分1」内の爆発による圧力をいかに安全に外 部に放出するかについて主として検討した.

「部分1」の側面に爆圧放散孔を設けるのならば,角 型容器での実験結果を利用できるので設計は容易であ るが,設置条件を考慮すると側面放散は安全上の措置



Fig. 21 Structural outline of dust collector: before (left) and after modification (right) 箱型集じん機構造図 (左:改造前,右:爆圧放散孔取付機)

が複雑となり、むしろ上方への放散が望ましい. こう した観点から、実験ではまず「部分1」内での爆発に よる圧力がフィルターを通してどの程度放散されるか を求め、次に「部分2および3」を順次つぎ足してそ れぞれの条件下での爆発の挙動を観察した.

5.2 プロパンを用いた実験および結果

混合ガスの調整,点火および圧力測定の方法は角型 容器の場合と同じであり,特に断わらない限りベント カバーはビニルシートである.また機体に生ずる歪量 を測定*1 したが,ゲージは最大曲げ応力の生ずると 予想される点すなわち吸込口側表面の長辺の中央付近 (データでは(1)として示す)および同じ表面の中 心付近(データでは(2)として示す)に,いずれも 水平方向にはりつけた.ゲージは単軸ポリエステルゲ ージ(タイプ KP-6-A₁-11)である.



Fig. 22 Filters for dust collecting (right and center : after an explosion test, left : before an explosion test) 集じん用フィルター

集じん用フィルターは Fig. 22 に示す袋状で,写 真とは上下逆の方向に取付ける.中には形を保持する ためのプラスチック波板が入つており,操業時には6 枚続きのフィルター3箇を用いる.材質は綿またはテ トロン混紡で,実長は約75cm あるが実験では(特 に断わらない限りこれを 1/3 に切り縮めて用い,爆 発の成長が容易となるよう考慮した.Fig. 23 は「部 分1」にフィルターを取付けた状態であるが,上部の 開口面積はひとつが14cm×44cmで,フィルターを 除く内容積に対する割合は角型容器での3つロフラン ジとほぼ同じ値である.

Table 1 にフィルター数をかえたときの結果を,

RIIS-RR-19-2



(a) Propane 5.0%, with one filter



(b) Propane 5.5%, with three filters
 Fig. 24 Pressure-time record (for Part 1 of dust collector)
 爆発圧力の時間的変化(実機の部分1)

Fig. 24 に爆発圧力の時間的変化の例を示す.フィル ター数が0または1では0.5~0.6 kg/cm²の最大爆 発圧力を生じ、角型容器での実験と同じ考え方をすれ ば第1ピークは明白ではなかつた.フィルター数を増 すと圧力ピークは少なくともふたつ生じ、一般に波形 は複雑となつた(Fig. 24 の b).いずれにせよ圧力 の最大値は0.6 kg/cm²以下であつて、フィルターに より開口部が部分的に閉鎖されていることを考えれば 低すぎる値である(Fig. 7 参照).この結果からフィ ルターの圧力放散に対する抑制効果が小さいと結論す

^{*1} 歪量の測定結果を表示するに際しては、引張り側の最大値を, max.(+), 圧縮側の最大値を min.(-)として示した.ま た-とした場合にはその側に歪が生じなかったことを意味す る.

爆圧放散孔に関する研究(第2報)

		-		- /412						
Test	Propane	¢1	p_2	τ_1	τ_2	p_1/τ_1 .	p_2/ au_2	Strain×10 ⁻⁶		Position*
No.	vol. %	kg/cm²	kg/cm²	sec	sec	kg/cm²/sec	kg/cm²/sec	min.	max.	filters
1	5.0	— <u>·</u>	0.5		0.27		1.85	(1)-26 (2)-12	35 + 335 20 + 130	
2	. 5.0	· ·	0.6		0.29		2.07	(1)-28 (2)-7	30 +300 70 + 65	
3	5.0	0.3	0.6	0.12	0.33	2.50	1.91	(1)-26 (2)-4	55 + 20 10 + 20	
4	5.5	0.6	0.6	0.06	0-35	9.17	1.66	(1) - 27 (2) - 2	75 – 20 + 20	

Table 1Effect of the number of filter on explosion behavior (for Part 1 of dust collector)フィルター取付け数による爆発圧力および歪の変化 (実機の部分1)

* means the position of filter.

るのは早計であつて,むしろフィルターの熱的効果が 大きいとみるべきである.すなわち,爆発により生ず る熱量は燃焼気体の膨張のみでなく,フィルターの発 火にも費されるのである.実験後のフィルターの焼け 焦げからみても(フィルターの自然性は別としても) かなりの熱量を吸収したことは明らかであり,圧力波 形からもこのことが推定できる.このようにフィルタ ーがあると爆発が充分成長しないうちに熱吸収が起る であろうという仮定は,フィルターの代りにこれと同 じ材質の一枚の布で開口部を覆う(以下,このような 取付方法を「天井フィルター」と称する)ことにより 確認される.粉体を用いての実験では天井フィルター が爆発圧力を増加させているが,それは機体の密閉度



Fig. 25 The position of vent covers (for Part 1 and Part 2) ベントカバー取付状態(実機の 部分1および2) が同程度であるのに対して爆発の自由な成長を妨げる ものが無いことによる.

「部分1」を用いた実験では機体に事実上何ら変形 は生ぜず、フィルターによる熱吸収と同時にフィルタ ー部からの圧力の放散効果の大きいことがわかつた. 従つてこのような形で圧力が放散されるならば何の危 険も(機体に関する限り)無いが、実際には更に次の ような場合について検討が必要である.



ベントカバー材質による爆発波形 の相違

- 11 -

產業安全研究所研究報告 RIIS-RR-19-2

Table 2 Effect of vent cover material on explosion behavior (for Part 1 plus Part 2; refer to Fig. 25) ベントカバー材質と爆発圧力の関係(実機の部分1および2)

Test	Propane	⊉*	τ	⊉ /τ	Strain**×10 ⁻⁶		Vent	Result	
No.	vol. %	kg/cm²	sec	kg/cm²/sec	max.	min.	material	Tests	
	55	0.6	0.6 0.39 1.4 $(1)320$ Vinyl 1 (2)+455 - sheet de	Partly					
1	0.0	0.0		1.4	(2)+455	—	sheet	deformed	
2		1 4	0.09	16.0	(1)+650	-800	Fibre	Destroyed	
	5.0	1.4	0.08	10.2	(2)+360	-240	board	Destroyed	
3	5.0	1 6	0.07	20. 2	(1) —	970	Acrylic	Destroyed	
	5.0	1.2	0.07	20.3	(2)+190	-270	plastic	Destroyed	

* p shows maximum pressure, therefore corresponds to p_2 for Test No.1 and to p_1 for Test Nos.2 and 3.

** The positions of straingauges are roughly same as with Table 1.

Fig. 25 は「部分1」に「部分2」を積み重ねたと きのペントカバーの取付方法を示すもので,この方法 では「部分1」で生じた爆発の圧力はベントカバーI (ビニルシート)を破り,更にペントカバーIを破つ て外部に放出される.実機では更に邪魔板を経て吐出 ロから大気中に出る.また盲板を施した部分からファ ンを経ての放出もあるがそれについては安全側に傾く ものと考え,ここではペントカパーIの部分を対象と した.この部分は実機では何らかの形で閉鎖せねばな らず(フアンが作用しなくなるから),またビニルシ ートで代用できる性質のものでもないので,このペン トカバーにはビニルシートのほかにファイバーボード



Fig. 27 Dust collector destroyed by an explosion test (Vent cover I: fibre board) 実機破損状態(ペントカバーI: ファイバーボード)



Fig. 28 Vent cover (acrylic plastic) broken by an explosion test アクリル樹脂ベントカバー破断状態

(厚さ 1mm) およびアクリル樹脂板 (厚さ 2mm) を用いた.フィルターは3箇所とも取付けた.

結果を Table 2 および Fig. 26 に示す. ベント カバーIがビニルシートのときは最大爆発圧力は「部 分1」のみの場合とほぼ同じであるが,材料が破れに くいものになると圧力波形は鋭い立上りを示し,最大 圧力は1.5 kg/cm²にも達した.ファイバーボードの場 合は上方にややふくらんだままで取付位置に残り,「部 分は1」溶接部が切れて破損した(Fig. 27). アクリ ル板の場合は完全に破断して開口部は充分に露出した が(Fig. 28),破れるまでの時間遅れのために機体は やはり破損した(Fig. 29). これらの破損箇所と状況 は実際の爆発事故の被害とよく似た特徴を示した. 以上の結果から明らかなように,ベントカバーIの

- 12 -

爆圧放散孔に関する研究(第2報)



Fig. 29 Dust collector destroyed by an explosion test (Vent cover I: acrylic plastic) 実機破損状態(ベントカバーI: アクリル樹脂)



Fig. 30 Explosion relief for the dust collector 集じん機にとりつけた爆圧放 散孔

材料がある程度の強度を有するときにはこの爆圧放散 孔は有効ではない.また,この機体は 1 kg/cm^2 以上 の爆発圧力を受けると破壊する可能性のあることも推 定される.従つて全く別の爆圧放散孔を設ける必要が あり,Fig. 21 の A_1 および A_2 をこれに あ て る こ ととした.このベントカバーの材質は機体と同じ鋼板 (厚さ 1.6mm)で、下部は蝶番で自由に回転できる ように固定し上部 2 箇所をストッパー (厚さ 0.9mm 幅 9.8mm)で支持する.ひとつの開口面積は 19cm ×44cm で、両方合せた面積の「部分1」に対する開 口比は約 73cm×73cm/m³ となる.Fig. 30 に取付 状態を示す.

「部分3」をつぎ足してほぼ実用状態にセットした



- 13 -

Fig. 31 Pressure-time record when explosion relief operated (for the perfection of dust collector : propane 5.0%, vent cover I : vinyl sheet) 爆圧放散孔作動時の爆発波形(実機完 成品)

実機に上述の爆圧放散孔を取付け, ベントカバー I お よび II をビニルシートとし「部分1」内で5% プロパ ン-空気混合物を爆発させたところ,爆圧放散孔は片側 あるいは両側が開いて発生圧力を0.7 kg/cm² 以下に 抑制し,機体には事実上の変形は生じなかつた.Fig. 31 に測定記録の例を示す.ベントカバーIのビニー ルシートは長手方向に数箇所の亀裂を生じたが,原形 はそのまま保持されたので圧力は両側面の爆圧放散孔 およびファンを経て吐出口から放出されたとみられる. 従ってこの場合はベントカバーIを強度のある材料に 置きかえても差支えないと思われる.

5.3 エポキシ樹脂粉体による実験と結果

5.3.1 実 験 方 法

プロパンを用いての実験により爆発圧力との関係に おいて爆圧放散孔の基本的形態を定めることはできた が、集じん機は粉じんを対象とする装置であるから起 るとすれば粉じん爆発であり. このような特殊性に対 する考慮がなされねばならない. 一般に粉じん爆発は その最大爆発圧力および昇圧速度からみてガス爆発よ りも危険性は幾らか小さいが, データ4)によればエポ キシ樹脂やアルミニウムのように昇圧速度の大きいも のもあり、また粉じん爆発の再現性はその実験条件に 対する依存性が(ガス爆発に比して)大きく,従来のデ ータをそのまま利用できる性質のものではない. 更に 粉体の燃焼は持続性が大きい点でガス爆発とは大いに 異なり,爆圧放散孔を経て噴出した粉体が機外でどの ようにもえ続けるかは安全上なおざりにはできない. こうした危険性と集じん機の用途とを考え合せ、エポ キシ樹脂と次項のアルミニウムの粉体についてそれぞ れ爆圧放散孔の安全性と噴出火炎の挙動を観察した.

試料のエポキシ樹脂は100%が 50 メッシュ篩を通

らの噴出ガスで吹き消される

のを避けるため, ローソクは 爆発管側の機壁近くと反射板 の裏側とにおいた.爆発後も

炎がもえ続ける場合が多かっ

実機の「部分1」を爆発空

間としフィルター取出口を正

面とすると,爆発圧力は正面

の中心で測定した. 歪ゲージ

のはりつけ位置は裏面の中央

(水平および垂直方向)と右 側面の正面よりの下部(水平

および垂直方向)で、これら

の位置はデータではそれぞれ

(2), (3), (4) # # (5)

た.



Fig. 32 Method of experiments using epoxy-resin powder エポキシ樹脂粉体分散方法

過,平均粒度は100メッシュである. このうち200メ ッシュ篩通過分を円筒容器(内容積 1.651)内で圧縮 空気により吹き上げ分散させ,15kVの誘導火花で着 火させる方法により予備実験を行ない,分散濃度と爆 発特性の関係を把握したのち実機でのテストに移っ た.

一般に粉じん爆発の実験における再現性の悪さは主 として分散方法に起因し、次に重要なのは点火方法で あるが、実験方法の概略を Fig. 32 に示す. すなわ ち、爆発管E(2インチガス管、長さ1m)内に当量 濃度付近の水素またはプロパンと空気との混合物を満 し、爆発管Fの実機側に適当量の粉体を置き、EとF

の間はビニルシートで遮閉す る. Fと実機の間は径2イン チの開口で通じており,破れ 易い紙で簡単に仕切ってお く.実機内の底部には反射板 を置き,その周辺に粉体を堆 積させておけば,Eの一端で 点火して生ずる爆発圧力によ ってE・F間のビニルシート は破れて管端の粉体は機内に 射出され,これが反射板付近 の粉体に衝突して粉じん雲が 形成される.テストした範囲 ではローソクの炎が点火源と して最適であった.爆発管か



5.3.2 実験結果

フィルターの取付状態をかえ、ファンを回転または 停止させて爆発を生ぜしめた結果を **Table** 3 に示す. 表中 No filter とは「部分1」と「部分2」の間を全 く遮閉しなかった場合で、Two ceiling filters とし たのは3つの開口部のうちのふたつをフィルターと同 じ材質の一枚の布で覆い、残りの開口部1箇は遮閉し なかったことを意味する.フィルターの長さは Full size が実用上の長さで Half size はその 1/2 である. ファンを回転させるときには吸込口をフィルターと同 じ材質の布で覆った. Fig. 21 で B, Fig. 25 でベン



爆発圧力および歪の時間的変化(実機完成品,エポキシ樹脂粉体,天井フィルター)

爆圧放散孔に関する研究(第2報)



Fig. 34 Sequence of high speed photographs showing the progress of the dust collector explosion (Interval between successive photographs 1/60sec.) 爆圧放散孔作動状態の高速度撮映

— 15 —

産業安全研究所研究報告 RIIS-RR-19-2

Table 3	Result of explosion tests using epoxy-resin powder
-	(for the perfection of dust collector)
	エポキシ樹脂粉体による実験結果(実機完成品)

Test Weight*		Filter	Fan	Maximum explosion	Maximum or minimum strain×10 ⁻⁶				Explosion	
No.	o. of dust			kg/cm ²	(2)	(3)	(4)	(5)	reliefs	
1	150gr	No filter	Not used	0.3	- 75	+150	63	0	One side opened	
2	//			0.4	- 63	+192	- 58	0	"	
3	//	Two ceiling filters		0.3	-100	+216	-125	0	//	
4	180 gr	Three ceiling filters	. 11	0.7	+400 - 88	+575	456	900	Both sides opened	
5	200 gr	Half size		0.3	+150	+160	-175	150	One side opened	
6	150gr	Full size	"	0.2	+ 35	+ 60	60	25	No side opened	
7	"	Half size	Driven just after ignition	0.3	+140	+140	-200	-130	One side opened	
8	200 gr		Driven	• 0.3	- 80	+330	-340	-130	No side opend	
9	//	.11	"	0.3	+ 60 - 80	+330	340	-160	11	
10	//	Three ceiling filers	//	0.6	+330	+520	750	-780	Both sides opened	

* In the pipe F.

トカバーIにそれぞれ相当する部分にはビニルレザー (厚さ 0.8mm)を用いたが,爆発で破れることはなく, 熱による伸びが生じたにすぎないのでこの面に大きな 圧力が加わらないことが再確認できた.

フィルターの空間占有度が大きいと粉じん雲の形成 が充分行われないため爆発は成長せず,一方熱吸収が 生ずるので爆発圧力は小さい.10回の爆発のうちこ のような条件下での3例においては爆発放散孔は作動 しなかった.

天井フィルターを用いた場合の爆発圧力はプロパン 混合物の場合と同程度に達し、フィルター取付口に永 久変形(ふくらみ)を生じた、測定記録の例を Fig. 33 に示す. 爆発が激しければ爆圧放散孔が開き、同時に火炎が 噴出した. ガイドを設ければ爆圧放散孔は完全に開か ず、火炎の噴出は方向づけられる. 火炎の到達距離は 条件により異なるが、最大 1.5m に達した. Fig. 34 は爆圧放散孔の作動状態を Bolex H 16 RX-P 型カ メラにより毎秒 60 コマで撮影したものの例である.

5.4 アルミニウム粉体による実験と結果

実験方法はエポキシ樹脂の場合と同じであるが, 試 料は試薬一級品である. ベントカバーIは, Table 4 の No.1 ではビニルレザー(前述)を用いたが, その 他は蝶番で一端を固定した鋼板(上方にのみ開く)を ベントカバーとして用いた. この実験ではファンは使

- 16 -

爆圧放散孔に関する研究(第2報)

Test	Weight*	Filter	Maximum explosion	Maximum	strain $ imes 10^{-6}$	Explosion relief	
No.	of dust	THU	pressure kg/cm ²	(2)	(3)		
1	200 gr	Ceiling filter	1.1	Not measured	Not measured	Both sides opened	
2		No filter	0.6	+300	+320		
3	"	Half size	1.2	+540	+520	//	
4	"	No filter	0.7	+360	+340	One side opened	
., 5	150 gr	//	0.6	+360	+380	— .	

Table 4 Result of explosion tests using aluminium powder (for the perfection of dust collector) アルミニウム粉体による実験結果(実機完成品)

* In the pipe F.

n



Strain (3) max. 520×10⁻⁶

Explosion pressure p=1.2 kg/cm²

Fig. 35 pressure-time record(for the perfection of dust collector; refer to Table 4, Test No.3) 爆発圧力および歪の時間的変化(実機完成品,アルミニウム粉体,ハーフサイズフィルター)

用しなかった・

結果は **Table** 4 のとうりであるが, 試料粉体は浮 遊性が大きく分散が容易に行われたので高い爆発圧力 を得た. 圧力が 1 kg/cm² を越すと「部分1」の側面 全体がふくらみ, 0.6 kg/cm² 以上でもフィルター取 付口周辺に永久変形を生じた. 実験 No.4 は爆圧放 散孔のストッパーを強化(厚さ 1.5mm, 幅 20mm) した場合で, No.5 は側面の爆圧放散孔を固定して開 かないようにし, Fig. 21 のBの部分のみから圧力を 放散させたときの結果である. 測定記録の例を **Fig.**

35 に示す.

5.5 考 察

実際の集じん機を用い,フィルター収納部を爆発空間として種々の条件下において圧力放散の実験を行なったが,得られた結果のうち 2,3 の興味ある点につき簡単に考察してみる.

一般にガス爆発の激しさは火炎伝播速度あるいは燃 焼速度に依存すると考えられるが, 点火源を中心とし て最初のうち球状に広がるところの火炎の表面積によ り昇圧速度は支配される. それ故爆発空間内に障害物 (例えばフィルター)があつて火炎面が乱されると爆 発の激しさは増すと予想されるが、障害物が燃えやす くかつ爆発空間が余り大きくないときには火炎が充分 に広がらないうちに障害物による冷却あるいは熱吸収 の効果がみられ、これが乱れの効果に勝るため圧力上 昇はゆるやかで最大値も低くなる.爆発圧 力 を 外 部 へ放散させるときにも同じことが成立するので、得ら れた結果は角型容器における開口面積と爆発圧力の関 係とはかなり異なる、フィルターの影響は粉じん爆発 について特に著しい. また,爆発がビニルシートを破 って直接大気中に放散されるのに比べれば開口部をふ さぐフィルターの抵抗は大きく、爆発空間は密閉状態 に近ずくので機内のプロパン濃度が5%より低い方が 危険だと考えられるが,大きな差はないであろう.

— 18 —

Table 2 の結果からベントカバーの強度が圧力の 放散に大きな効果を有することが示されたが,これは 材料の強度というよりむしろベントカバーの固定方法 の影響とみなした方がよい.なぜなら,粉体での実験 ではベントカバーは鋼板製であるが一端を蝶番で固定 した自由に動きうる構造であれば有効に作動している からである.なお,ファイバーボードおよびアクリル 樹脂板は全周をボルトで固定して実験に供したことを 考えあわせるならば,固定方法の重要さが明らかとな ろう.また,機体が破損したときの爆発圧力は破損し ない場合の約2.5倍であるが(Table 2),昇圧速度は 約 10 倍にも達しており,これらの数値のもつ意味を 充分考えてみる必要がある.

この実験で採用した粉体の分散方法は比較的簡単に 行えるものとしては効果的な手段であって, エポキシ 樹脂粉を用いた場合にはプロパン一空気混合物と同程 度の爆発を, また粒度の小さいアルミニウム粉ではそ れ以上の激しい爆発を生ぜしめることができた.

ファンが作動することの効果は明白にできなかっ た.例えば機内の底部に堆積させたエポキシ樹脂粉は ファンの作動により極くわずか舞い上るにすぎない が、爆発が発生した場合には乱れを増加させるであろ う.またファンの機能上、吐出口から圧力を放出させ る働らきもする筈であるから、結局のところ安全性に 対する定量的な評価は困難である.

火炎の噴出距離を知るために実機完成品内で粉じん 爆発を起させたところ,側面の爆圧放散孔から直線距 離で最大 2m に達した.実機の高さは約 1.7m で丁 度人の身長に等しいので,周囲の作業者が噴出火炎に さらされないよう何らかの保護装置が必要である.例 えば爆圧放散孔のまわりにできるだけ広い空間を有す る囲いを設け,これに沿って火炎が上方へ逃散するよ う考慮するのも一方法であるが,こうした囲いの圧力 放散に及ぼす影響については殆んど知られておらず, 今後検討すべき課題である.

6. 結 言

内部で爆発を生ずる可能性のある設備を破壊から防 護するための有効な手段である爆圧放散孔の設計デー タをえるために、1m 立方の容器中での爆発圧力と開 口面積の関係を求めた.また、この結果を参考として ある型式の箱型集じん機に爆圧放散孔を設けることを 試み,その作動上の安全性を粉じん爆発によって確認 した.

立方体容器での実験にはプロパンまたは水素と空気 との混合ガスを用いた. 開口面積 S が約 2000~6000 cm²/m³ で, ベントカバーがビニルシートの場合の結 果は次のように要約される.

(1) 5.0~5.5 vol. % のプロパン一空気混合物で は爆発圧力の波形はふたつの明確なピークを示し、第 1ピークの圧力 (p_1) は開口面積の増すにつれて減じ たが第2ピーク圧力 (p_2) はほぼ一定値を示した. p_1/p_2 は開口面積の増加とともに減ずるが S \geq 3600 で は $p_1 < p_2$, S \leq 2500 では $p_1 > p_2$ である.

(2) 燃焼速度の大なるガスの爆発挙動を知るため に水素混合物(水素 30 vol.%以下)で行なった実験 では、 $S=60\times60$ で不明確な第1ピークを生じたが、 Sがそれより大きいときにはピークはひとつであっ た.また、 p_1/p_2 は常に1以下であった.

(3) 実験の範囲内ではいずれのガスについても開 口部の位置が爆発圧力に与える影響は顕著でなかった が,異なる側面に開口部を設けた場合など実用上興味 ある点については更に検討を試みたい.

(4) 爆圧放散孔が有効に作動するか否かに最も大きい影響を与えるのは第1ピーク圧力と昇圧速度であるが、これを両ガスについて比較すると、特に開口面積の小さいところでプロパンの爆発圧力が大きいが、 ピーク圧力に達するまでの時間は水素の方が1/3~1/5倍なので、結局昇圧速度は水素の方が数倍大きくなる.

これらの結果を集じん機に応用することは第1報の 場合のように直接的にはできず,種々の条件下での実 験により安全性を検討した.実験はまずプロパン混合 物で行ない,次に実用上の観点からエポキシ樹脂粉お よびアルミニウム粉の粉じん爆発によりテストした. これらの結果は次のように要約できる.

(1) 機内に布製のフィルターがあると爆発火炎が 充分に広がらないうちに熱吸収が起るので,爆発は抑 制される.

(2) ベントカバーはその材料と固定方法が重要で ある. ビニルシートのように破れやすいものであれば 固定方法の影響は少ないが,ある程度の強度を有する もの(ファィバーボード,プラスチック板)ではその 周囲を固定して使用することは危険である.しかし, 金属板であってもそれが軽量かつ自由に運動できる (回転,離脱など)ように固定されるならば,ベント カバーとして使用できる.

(3) 粉じん爆発は、均一な粉じん雲を生ぜしめる ための分散方法が理由で実験の再現性はよくないが、 この実験ではエポキン樹脂粉を用いてプロパンと同程 度、アルミニウム粉ではそれ以上の激しさの爆発を生 ぜしめることができた.しかし実際の使用条件下での 実験は困難であり、特に粉体が連続的に(空気ととも に)供給された場合の挙動は明らかにできなかった.

(4) この集じん機では,爆圧放散孔からの噴出火 炎に対する危険区域として少なくとも周囲 2m を考 える必要がある.また囲いを設けて火炎を安全な方向 へ逃がすことは有効な防護方法であるが,こうした囲いの圧力放散に与える影響は別に検討せねばならない.

(5) 一般に内部爆発によって機体が丁度破壊され るような強度上の限界付近では(この集じん機も含め て)破壊に至る段階を次のように区別することができ る.

- a 部分的変形
- b 全体的変形
- c 破 損

実験した集じん機では爆発圧力が 0.6 kg/cm² 付近 で機体の最も弱い部分であるフィルター取付口がふく らみ,1 kg/cm² で全体にわたって変形を生じ, 1.5 kg/cm² をこえると機体は主として溶接部から破れ た.従って安全上許されうる限度はこの場合 1 kg/cm² の発生圧力までであって,爆圧放散孔は少なくともこ の値以下に圧力を抑えるような働らきをせねばならな い. 一端を蝶番で固定した鋼板からなる爆圧放散孔は こうした条件にかなうひとつの例であるといえよう.

(謝辞)

この報告を行なうにあたり,実験の実施に御協力を 頂いたアマノ株式会社の関係各位に感謝の意を表しま す.

参考文献

- 1) "Guide for Explosion Venting", National Fire Code Vol.9, National Fire Protection Association (1964)
- "Guide for the use of flame arresters and explosion reliefs", Safety, Health and Welfare New Series No.34; Ministry of Power, H.M.S.O. (1965)
- 3) 田口, 鶴見, 林, 松井, "爆圧放散孔に関する研究(第1報): 熱風流動式箱型 乾燥機に対する応用について", 産業安全研究所研究報告 RIIS-RR-19-1 (1970)
- 4) 内藤,松田, "粉じん爆発の危険性とその防止対策",産業安全研究所技術資料 RIIS-TN-69-1 (1969)

(昭和 45 年 8 月 20 日受付)

產業安全研究所研究報告 RIIS-RR-19-2
昭和 45 年 11 月 30 日発行
発行所/労働省産業安全研究所
東 京 都 清 瀬 市 梅 園1丁目4番6号 電 話 (0424) 91—4512番(代)
印刷所 新日本印刷株式会社

...

郵便番号 180---04

UDC 614-838

爆圧放散孔に関する研究(第2報)

一箱型集じん機に対する応用について一

田口 昇・鶴見平三郎・林 年宏・松井英憲 産業安全研究所研究報告 RIIS-RR-19-2, 1~19(1970)

生素女主いたいいれた日本スに使用される設備に爆圧放散孔をとりつけることは、被害 爆発の危険性のあるプロセスに使用される設備に爆圧放散孔をとりつけることは、被害 抑制の手段のひとつとして極めて有効である、本報では第1報に続いて爆圧放散孔の設計 データを得るための基礎実験と、ある型式の集じん機に対する応用実験の結果を報告す る、基礎実験では 1m³の容器中でプロパンあるいは水素と空気との混合物を爆発させ、 開口面積の大きさと開口の位置が爆発圧力に与える影響を検討した、これにもとずいて集 じん機に対する爆圧放散孔を設計し、その効果と安全性をエポキシ樹脂およびアルミニウ ムの粉じん爆発によって実験的に確認した。

(表 4, 図 35, 参 4)

UDC 614-838

Experimental Study on the Methods of Explosion Venting (Second Report) —Application for a Certain Type of Commercial Dust Collector— N. TAGUCHI, H. TURUMI, T. HAYASHI and H. MATUI Research Report of the Research Institute of Industrial Safety RIIS-RR-19-2, 1~19 (1970)

Venting explosion is one of the effective methods for the protection of equipments used in hazardous processes dealing with flammable gases, vapours and dusts. To obtain useful data for the design of practical explosion reliefs, experiments were carried out using a cubical vessel (1m³ inner capacity), in which explosive mixture of propane or hydrogen with air was ignited at the center. The effect of shape and size of vetn area on explosion pressure was determined. Then certain type of explosion relief was designed for a commercial dust collector, and the effectiveness of the relief was tested through experimental dust explosions.

(4 Tables, 35 Figures, 4 References)