

Manual de segurança

Bomba de vácuo e sistemas de vácuo

Tradução das instruções originais



WWW.EDWARDSVACUUM.COM

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.

Sumário

Seção	Página
1	Introdução 1
1.1	Escopo desta publicação 1
1.2	Riscos de explosão 1
2	Quando surgirem perigos 3
2.1	Projeto 3
2.2	Construção 3
2.3	Operação/Comissionamento 4
2.4	Manutenção/Desmantelamento 4
3	Fontes químicas de perigos 5
3.1	Reações e explosões químicas 5
3.1.1	Reações homogêneas 5
3.1.2	Reações heterogêneas 5
3.2	Problemas com reações anormais 5
3.3	Perigos de explosão 6
3.3.1	Oxidantes 6
3.3.2	Materiais inflamáveis/explosivos 7
3.3.3	Materiais pirofóricos 7
3.3.4	Azida de sódio 8
3.4	Materiais tóxicos ou corrosivos 8
3.4.1	Materiais tóxicos 8
3.4.2	Materiais corrosivos 9
3.5	Resumo - fontes químicas de perigos 9
4	Fontes físicas de perigos 11
4.1	Tipos de perigos de sobrepressão 11
4.2	Exaustão da bomba sobrepressurizada 11
4.3	Proteção contra a sobrepressão de exaustão 12
4.4	Sobrepressão de entrada 12
4.4.1	Suprimentos de gás comprimido e contrapressão 12
4.4.2	Operação incorreta da bomba 13
4.5	Resumo – fontes físicas de perigos 13
5	Análise do perigo 15
6	Projeto do sistema 17
6.1	Classificações da pressão em um sistema 17
6.2	Eliminação de volumes estagnados 17
6.3	Sistema de exaustão/extração 18
6.4	Fontes de misturas de gás ou vapor potencialmente explosivas 18
6.5	Evitando a zona inflamável 18
6.6	Níveis de integridade do sistema 20
6.7	Uso dos sistemas de proteção corta-chamas 21
6.8	Fontes de ignição 21
6.9	Resumo – projeto do sistema 23
7	A escolha correta do equipamento 25
7.1	Bombas de palhetas rotativas e de pistão seladas lubrificadas a óleo 26
7.2	Bombas secas Edwards 26

7.3	Projeto da tubulação	26
7.3.1	Foles	26
7.3.2	Tubulações flexíveis	27
7.3.3	Pontos de âncora	27
7.3.4	Vedações	27
7.4	Proteção física contra a sobrepresão	27
7.4.1	Alívio de pressão	27
7.4.2	Alarme/desarme da sobrepresão	27
7.4.3	Reguladores de pressão	28
7.4.4	Proteção contra-chamas	28
7.5	Sistemas de purga	28
7.6	Resumo – a escolha correta do equipamento	29
8	Procedimentos operacionais e treinamento	31
9	Resumo	33

A Edwards Ltd declina toda a responsabilidade e toda a garantia relacionada à precisão, prática, segurança e resultados das informações, procedimentos ou suas aplicações aqui descritas. A Edwards Ltd não se responsabiliza por nenhuma perda ou dano resultado de qualquer confiança depositada nas informações contidas nesta apresentação, ou se a informação fornecida estiver incorreta ou incompleta em qualquer aspecto. Observe que a informação aqui contidas são apenas consultivas e, enquanto a Edwards pode fornecer orientação em relação aos riscos potenciais do uso de materiais perigosos, é responsabilidade do usuário final conduzir uma análise de riscos específica para suas operações e ambiente e cumprir com as regulações governamentais.

1 Introdução

1.1 Escopo desta publicação

Este documento contém informações de segurança associadas com a especificação, projeto, operação e manutenção das bombas a vácuo e sistemas a vácuo.

O documento identifica alguns dos possíveis perigos que podem surgir e fornece diretrizes para ajudar a minimizar a probabilidade de perigos de segurança e garantir que, se um perigo surgir, seja controlado adequadamente.

Este documento foi projetado para ser lido por qualquer pessoa que especificar, projetar, instalar, operar ou efetuar a manutenção das bombas a vácuo e sistemas a vácuo. Recomendamos que ele seja lido junto com:

- Os manuais de instruções fornecidos com o seu equipamento
- As informações concedidas pelos fornecedores dos gases e substâncias químicas do processo
- As informações fornecidas pelo departamento de segurança.



ADVERTÊNCIA

A não observância das instruções de segurança contidas neste manual e no manual de instruções da bomba relevante pode causar danos graves ou morte.

Se você precisar de outras informações sobre a adequação dos produtos Edwards para a aplicação de seu processo, ou sobre aspectos de segurança de suas bombas a vácuo ou sistemas a vácuo, entre em contato com o seu fornecedor ou a Edwards.

1.2 Riscos de explosão

Observação: As bombas Edwards estão disponíveis atendendo a diretiva ATEX Europeia para equipamentos utilizados em atmosferas potencialmente explosivas.

Explosões inesperadas são invariavelmente causadas por desvio das orientações de segurança. Todavia, alguns dos incidentes de explosão foram extremamente violentos e poderiam ter causado lesão grave ou morte.

As causas comuns de ruptura violenta de um componente do sistema de vácuo são a ignição de materiais inflamáveis ou o bloqueio ou restrição da exaustão da bomba. Para evitar perigos e a fim de garantir a operação segura das suas bombas e sistemas a vácuo, preste atenção aos seguintes pontos.

- A menos que seu sistema tenha sido projetado para materiais de bombeamento em concentrações onde poderiam ser inflamados na bomba de vácuo, você deve garantir que as misturas de materiais inflamáveis e oxidantes sejam mantidos fora da gama de inflamabilidade. O uso de uma purga inerte é um modo de fazê-lo. Veja [Seção 6.5](#) (Evitando a zona inflamável).
- Certifique-se de que os bloqueios da exaustão não possam ocorrer durante a operação, seja pelos componentes mecânicos (por exemplo, válvulas ou blocos) ou por causa do depósito dos materiais ou subprodutos do processo nas tubulações, filtros e outros componentes da exaustão, a não ser que seu sistema tenha sido projetado para lidar com eles.
- Use apenas óleos de PFPE (perfluoropoliéter) nos mecanismos da bomba que fiquem expostos a altas concentrações de oxigênio ou outros oxidantes. Outros tipos de óleos vendidos como "não inflamáveis" podem ser adequados apenas para o uso com concentrações de oxidantes de até 30% por volume.
- Certifique-se de que a sobrepressão acidental de um sistema a vácuo deliberadamente fechado e isolado não possa ocorrer; por exemplo, como resultado de uma falha no regulador de pressão ou sistema de controle de purga.

- Nos casos em que o produto bombeado possa reagir violentamente com a água, é recomendável que um material de resfriamento diferente da água (por exemplo, fluido de transferência de calor) seja usado no circuito de resfriamento. Consulte a Edwards para obter orientação.

2 Quando surgirem perigos

Os perigos podem surgir durante todas as fases da vida de um sistema. Essas fases são:

- Projeto
- Construção
- Operação/Comissionamento
- Manutenção/Desmantelamento

Os tipos de problemas que surgem em cada fase estão resumidos abaixo. Em todos os casos, você deve estar ciente de que pode minimizar os perigos em seu sistema apenas quando compreende totalmente o equipamento e processo/aplicação no sistema. Se você estiver em dúvida, peça mais informações ou conselhos aos seus fornecedores.

2.1 Projeto

Quando você projetar o seu sistema, deve escolher o tipo correto de equipamento para a sua aplicação. Você deve considerar:

- a especificação técnica do equipamento
- os materiais usados na construção do equipamento
- os itens de consumo operacionais usados com o equipamento (como lubrificantes e fluidos operacionais)
- as condições e materiais do processo.

Você também deve pensar na conveniência geral do equipamento para a sua aplicação e certificar-se de que sempre será usado dentro de suas condições operacionais especificadas.

Você deve estabelecer procedimentos no projeto para garantir que os erros sejam reduzidos a um mínimo. Esses procedimentos devem incluir uma verificação independente dos cálculos do projeto, bem como a consulta aos parâmetros do projeto.

A análise de perigo sempre deve fazer parte de sua revisão do projeto. Você pode eliminar muitos perigos potenciais com uma consideração cuidadosa do uso do equipamento em seu sistema.

2.2 Construção

Reduza a probabilidade da ocorrência de um perigo durante a construção com a alocação de pessoas qualificadas e treinadas e os procedimentos de garantia de qualidade. A equipe qualificada pode identificar os componentes corretos que são exigidos durante a montagem e também os componentes e equipamentos mal fabricados ou defeituosos. Os procedimentos de garantia de qualidade ajudam a identificar e retificar trabalhos insatisfatórios e garantem que a especificação do projeto seja estritamente seguida.

A equipe deve tomar cuidado especial e observar todas as precauções de segurança ao instalar novos equipamentos em um sistema no qual substâncias tóxicas, corrosivas, inflamáveis, asfixiantes ou pirofóricas foram bombeadas, produzidas ou que ainda possam estar presentes.

O equipamento elétrico deve ser instalado por uma equipe qualificada, de acordo com todas as regulações elétricas locais e nacionais apropriadas.

2.3 Operação/Comissionamento

Os perigos podem ser causados durante a operação com uma falha do equipamento e do componente como resultado de idade, uso inadequado ou manutenção insatisfatória. Reduza a probabilidade de tais perigos com treinamento adequado sobre o uso (e manutenção) do equipamento. Quando necessário, consulte as informações fornecidas pela Edwards e os outros fornecedores na forma de manuais de instruções, treinamento e serviços pós-vendas.

2.4 Manutenção/Desmantelamento

Para evitar que o a equipe entre em contato com substâncias perigosas, deve-se tomar cuidado especial e observar todas as precauções de segurança durante a manutenção de um sistema no qual substâncias tóxicas, corrosivas, inflamáveis, asfixiantes ou pirofóricas foram bombeadas ou produzidas.

Também é necessário considerar o programa de manutenção e o descarte seguro de componentes que possam estar contaminados com substâncias perigosas. Você deve seguir as indicações de manutenção fornecidas nos manuais de instruções para todos os equipamentos para garantir uma operação segura e confiável. Sistemas ATEX tipicamente têm requisitos adicionais.

3 Fontes químicas de perigos

3.1 Reações e explosões químicas

Você deve considerar com cuidado todas as possíveis reações químicas que possam ocorrer nas condições de uso normal, uso incorreto e falha, em qualquer ponto do seu sistema a vácuo. Particularmente, deve-se considerar as reações que envolvam gases e vapores que possam levar a explosões. A experiência mostrou que ocorreram explosões nas quais os materiais envolvidos não haviam sido considerados originalmente pelo desenvolvedor do sistema, e nas quais o modo de falha desse equipamento não foi levado em consideração.

3.1.1 Reações homogêneas

As reações homogêneas ocorrem na fase de gás entre dois ou mais tipos de moléculas de gás. As reações de combustão do gás geralmente ocorrem dessa forma. Por exemplo, pelo que sabemos, a reação entre o silano (SiH_4) e o oxigênio (O_2) sempre é homogênea. Portanto, se você tem essas reações em um processo de fabricação, deve controlar cuidadosamente a pressão do processo e as concentrações do reagente para prevenir a ocorrência de taxas de reação excessivas.

3.1.2 Reações heterogêneas

As reações heterogêneas precisam de uma superfície sólida para ocorrer, por ex. algumas moléculas de gás apenas reagem quando são adsorvidas por uma superfície, mas não reagem na fase de gás em pressões baixas. Esse tipo de reação é ideal para certos processos, pois minimiza os efeitos de reações que ocorrem dentro da câmara do processo, reduz a geração de particulados e reduz a probabilidade de contaminação.

A maioria das reações heterogêneas torna-se homogênea em pressões mais altas, comumente bem abaixo da pressão atmosférica. Isso significa que a maneira como os gases reagem nas câmaras de processo não é necessariamente relacionada à maneira como reagem quando comprimidos por uma bomba a vácuo.

3.2 Problemas com reações anormais

As reações anormais podem ocorrer quando substâncias químicas entram em contato com gases ou materiais que o desenvolvedor do sistema não previu. Por exemplo, isso pode ocorrer quando há um vazamento que permite que os gases atmosféricos vazem para dentro do sistema, ou que gases tóxicos, inflamáveis, explosivos ou perigosos vazem para fora na atmosfera.

Para impedir a ocorrência dessas reações, você deve manter uma hermeticidade de $1 \times 10^{-3} \text{ mbar l s}^{-1}$ ($1 \times 10^{-1} \text{ Pa l s}^{-1}$), ou mais baixa, em seu sistema. Normalmente, as aplicações a vácuo alto irão manter uma hermeticidade de $1 \times 10^{-5} \text{ mbar l s}^{-1}$ ($1 \times 10^{-3} \text{ Pa l s}^{-1}$) ou mais baixa. Você deve se certificar de que todas as válvulas do sistema são à prova de vazamento por toda a base.

Os gases que normalmente não entram em contato uns com os outros durante o ciclo do processo podem ser misturados no sistema de bombeamento e nas tubulações de exaustão.

É possível que o vapor de água ou as soluções de limpeza estejam presentes na câmara do processo após os procedimentos rotineiros de manutenção. Isso pode ocorrer depois que a câmara do processo foi lavada e limpa. O vapor de água também pode entrar no sistema a partir dos ductos e purificadores de exaustão.

Quando os solventes são usados para irrigar os depósitos do processo do sistema a vácuo, é importante garantir que o solvente selecionado seja compatível com todos os materiais do processo no sistema a vácuo.

3.3 Perigos de explosão

A fonte dos perigos de explosão geralmente está em uma das categorias a seguir:

- Oxidantes
- Materiais inflamáveis/explosivos
- Materiais pirofóricos
- Azida de sódio.

Observe que, nos países da União Europeia (e alguns outros), os fornecedores dos materiais do processo são obrigados por lei a publicar os dados físicos e químicos dos materiais que vendem (normalmente na forma de folhas de dados de segurança de material). Os dados para o material devem incluir, quando aplicável, informações sobre os limites explosivos inferior e superior, as propriedades físicas e termodinâmicas do material e qualquer perigo à saúde associado ao uso do material. Consulte essas informações para obter orientação.

3.3.1 Oxidantes

Oxidantes como oxigênio (O_2), ozônio (O_3), flúor (F_2), trifluoreto de nitrogênio (NF_3) e hexafluoreto de tungstênio (WF_6) são frequentemente bombeados em sistemas a vácuo. Os oxidantes reagem rapidamente com uma ampla variedade de substâncias e materiais, e a reação frequentemente produz calor e uma pressão de gás elevada. Os perigos potenciais resultantes incluem o fogo e a sobrepressão na bomba ou no sistema de exaustão.

Para bombear esses gases com segurança você deve seguir as instruções de segurança do fornecedor do gás, bem como as seguintes recomendações:

- Sempre use um lubrificante de PFPE (perfluoropoliéter) nas bombas que são usadas para bombear o oxigênio em concentrações acima de 25% por volume em um gás inerte.
- Use lubrificantes de PFPE nas bombas que são usadas para bombear gases nos quais a porcentagem de oxigênio normalmente está abaixo de 25% por volume, mas que poderia subir acima de 25% sob condições de falha - se outros oxidantes além do oxigênio forem bombeados, consulte o fornecedor do lubrificante para os níveis recomendados do oxidante presente.
- Os lubrificantes de PFPE são preferíveis, mas os do tipo de hidrocarboneto podem ser usados se uma purga de gás inerte adequada for usada para garantir que o óleo não seja exposto a níveis inseguros do oxidante.

Em circunstâncias normais, os lubrificantes de PFPE não oxidam nem se decompõem em uma caixa de óleo da bomba de pistão ou de palhetas rotativas seladas lubrificadas a óleo ou caixa de engrenagem, e assim se reduz a probabilidade de explosão.

Observe que a decomposição térmica dos lubrificantes de PFPE pode ocorrer em uma temperatura de 290 °C ou mais, na presença de metais ferrosos e do ar. No entanto, a temperatura da decomposição térmica baixa para 260 °C quando o titânio, magnésio, alumínio ou suas ligas estão presentes.

Se você não desejar usar os lubrificantes de PFPE em uma bomba de vácuo de pistão ou de palhetas rotativas selada lubrificada a óleo, dilua o oxidante até uma concentração segura com um gás inerte como o nitrogênio seco. Essa abordagem é possível apenas para taxas de fluxo baixas dos gases oxidantes. Você deve instalar recursos de segurança no seu sistema para garantir que o fluxo mínimo do gás de diluição exigido para reduzir a concentração do oxidante para um nível seguro esteja sempre disponível, e garantir que o fluxo do oxidante não exceda a vazão máxima permitida. Você deve projetar o sistema para que o fluxo do oxidante pare imediatamente se essas condições não forem cumpridas.

Recomendamos usar bombas secas Edwards para bombear oxidantes (consulte a [Seção 7.2](#)). As bombas secas não têm fluidos de vedação no volume movimentado e, portanto, a probabilidade de ocorrência de uma explosão é imensamente reduzida se você usar uma bomba seca para processar os oxidantes. A Edwards recomenda uma purga de gás inerte para os rolamentos e na caixa de engrenagem quando um lubrificante de hidrocarboneto é usado.

3.3.2 Materiais inflamáveis/explosivos

Muitos gases e poeiras, como o hidrogênio (H_2), acetileno (C_2H_2), propano (C_3H_8) e dióxido de silício finamente dividido são inflamáveis e/ou explosivos em certas concentrações em um oxidante se uma fonte de ignição for fornecida. Uma fonte de ignição pode surgir, por exemplo, de um acúmulo de calor localizado. Isso é discutido na [Seção 6.8](#).

Você pode evitar o perigo de explosão certificando-se de que a concentração das misturas potencialmente inflamáveis seja mantida longe da zona inflamável. Outros detalhes são fornecidos na [Seção 6.5](#).

Outro método que você pode usar para reduzir a probabilidade de explosão é eliminar a fonte de ignição. Outros detalhes são fornecidos na [Seção 6.8](#).

Quando não for possível evitar a zona inflamável, você deve se certificar de que o equipamento foi projetado para conter qualquer explosão resultante sem romper ou transmitir a chama para a atmosfera externa. Os corta-chamas são discutidos em [Seção 6.7](#). Se a atmosfera externa do seu sistema de vácuo for perigosa, você deve garantir que todo o equipamento é adequadamente classificado para ela.

Dentro da União Europeia, a diretiva ATEX fornece instruções claras para o projeto de equipamentos a serem utilizados em atmosferas potencialmente explosivas.

Quando for possível evitar bombear atmosferas potencialmente explosivas em todas as condições, todos os tipos de bombas de vácuo da Edwards devem ser usados para bombear os gases ou vapores inflamáveis.

3.3.3 Materiais pirofóricos

Na maioria das condições, gases pirofóricos como o silano (SiH_4) e fosfina (PH_3) ou poeiras pirofóricas são espontaneamente inflamáveis no ar na pressão atmosférica, então a combustão pode ocorrer quando esses gases entram em contato com o ar ou outro oxidante quando a pressão está suficientemente alta para suportar a combustão. Isso pode ocorrer se o ar vazar para o sistema, ou se a exaustão do sistema entrar em contato com a atmosfera. O calor da reação de um oxidante ou gás pirofórico pode agir como fonte de ignição para materiais explosivos.

Se os gases de exaustão de diferentes processos forem ventilados por meio de um sistema de extração comum, pode ocorrer combustão ou explosão. É recomendado, portanto, que você use sistemas de extração independentes ao bombear materiais pirofóricos.

Os processos que utilizam fósforo podem fazer com que o fósforo sólido condense no sistema a vácuo ou na exaustão. Na presença do ar e sujeito a uma agitação mecânica mesmo que leve (por exemplo, a ativação de uma válvula ou a rotação da bomba causada pelo diferencial de pressão), o fósforo pode queimar espontaneamente e liberar gases tóxicos. É recomendável que as bombas sejam operadas com a purga de gás inerte e suficientemente quente para minimizar a condensação do fósforo.

Os lubrificantes de PFPE podem absorver gases do processo que, no caso de materiais pirofóricos, podem levar à ignição local quando o lubrificante estiver exposto ao ar. Esse perigo pode se tornar particularmente aparente durante a manutenção, ou quando um oxidante é bombeado pelo sistema depois de poeira ou gás pirofórico. Você pode reduzir a probabilidade da ocorrência desse perigo se usar as bombas secas Edwards, que não contêm lubrificantes no volume movimentado. Você deve garantir que todo o material pirofórico tenha sido passivado antes de ser ventilado ou manuseado.

3.3.4 Azida de sódio

A azida de sódio é ocasionalmente usada na preparação de produtos para secagem por congelamento e em outros processos de fabricação. A azida de sódio pode produzir ácido hidrazoico. Os vapores do ácido hidrazoico podem reagir com metais pesados para formar azidas de metal instáveis. Essas azidas podem explodir espontaneamente.

Os metais pesados incluem:

- Bário
- Cádmio
- Césio
- Cálcio
- Cobre
- Chumbo
- Lítio
- Manganês
- Potássio
- Rubídio
- Prata
- Sódio
- Estrôncio
- Estanho
- Zinco
- Ligas de cobre/zinco (como o latão)

Latão, cobre, cádmio, estanho e zinco são comumente usados em muitos componentes dos acessórios, tubos e bombas de vácuo. Se o sistema do processo usar ou produzir azida de sódio, você deve se certificar de que o trajeto do gás no seu sistema não contenha metais pesados.

3.4 Materiais tóxicos ou corrosivos

Muitas aplicações a vácuo envolvem o manuseio de materiais tóxicos e corrosivos e exigem procedimentos específicos.

3.4.1 Materiais tóxicos

Os materiais tóxicos por natureza são perigosos para a saúde. No entanto, a natureza do perigo é específica do material e sua concentração relativa. Você deve seguir os procedimentos de manipulação corretos, indicados pelo fornecedor do material e legislação aplicável.

Você também deve considerar os pontos a seguir:

- **Diluição do gás** - Existem instalações para permitir a diluição dos gases do processo tóxico à medida que passam pela bomba de vácuo e entram na exaustão. Você pode usar essa diluição para reduzir a concentração abaixo do limite tóxico. Recomendamos que monitore seu suprimento de gás de diluição para alarmar se o suprimento falhar. Especificamente para bombas de óleo seladas, consulte o manual de instruções da bomba para possíveis kits de retorno de óleo requeridos.
- **Deteção de vazamento** - Os sistemas de vácuo Edwards são geralmente projetados para serem impermeáveis ao vazamento - em um nível de $< 1 \times 10^{-3}$ mbar l s⁻¹ ($< 1 \times 10^{-1}$ Pa l s⁻¹). No entanto, a hermeticidade do sistema adjacente não pode ser garantida. Você deve usar um método adequado de detecção de vazamento (por exemplo, detecção de vazamento por espectrometria da massa de hélio) para confirmar a integridade do vácuo e do sistema de exaustão.
- **Vedação do eixo (bombas secas Edwards)** - Muitas bombas de vácuo secas utilizam um sistema de purga de gás para garantir que os gases do processo não entrem na caixa de engrenagem e rolamentos e, portanto, potencialmente na atmosfera em volta do sistema de vácuo. Você deve garantir a integridade de suprimento de gás ao manusear materiais tóxicos. Os reguladores sem ventilação devem ser usados em combinação com uma válvula de verificação sem retorno, como discutido na [Seção 7.4.3](#).
- **Vedação do eixo (outras bombas Edwards)** - Os projetos de vedação do eixo encharcado a óleo (por exemplo, bombas booster mecânica EH e bombas de palhetas rotativas EM) minimizam o risco de vazamento de gás do processo (ou vazamento interno do ar) e podem fornecer uma advertência visual (vazamento ou redução do nível de óleo) antes que ocorra algum perigo. Outros projetos de vedação podem não fornecer uma advertência adequada da falha.

- **Acionamentos magnéticos** - Quando a vedação hermética total é necessária, as bombas de vácuo secas Edwards EDP podem ser fornecidas, equipadas com um acionamento magnético empregando um recipiente de contenção de cerâmica que elimina a necessidade da vedação do eixo de entrada do motor.

Se as válvulas de alívio da pressão ou os discos de ruptura forem usados para aliviar o excesso de pressão, verifique se são seguramente ventilados para um sistema de exaustão adequado, que impeça o perigo tóxico.

Quando você devolver o equipamento a vácuo contaminado para a Edwards para serviço ou manutenção, deve seguir os procedimentos específicos (Formulário HS1) e preencher a declaração (Formulário HS2) que está no manual de instruções fornecido com o equipamento.

3.4.2 Materiais corrosivos

Ao bombear materiais corrosivos com as bombas de vácuo Edwards, você deve considerar o seguintes pontos:

- **Entrada de umidade** - Você deve tomar cuidado especial para prevenir a entrada de ar úmido que pode acelerar os efeitos corrosivos. Uma purga inerte deve ser usada como parte do procedimento de desligamento, a fim de irrigar os corrosivos para fora do sistema antes de desligar.
- **Diluição** - Use um gás de diluição adequado para prevenir a condensação de corrosivos e, conseqüentemente, a corrosão resultante.
- **Temperatura** - Aumente a temperatura da linha de exaustão e da bomba para impedir o vapor de água e, portanto, a corrosão. Em alguns casos, temperaturas mais altas podem aumentar as taxas de corrosão, consulte o parágrafo abaixo.
- **Corrosão do equipamento de segurança** - Quando um equipamento crítico de segurança (como elementos do corta-chama, sensores de temperatura e assim por diante) puder ser danificado por produtos corrosivos no fluxo de gás do processo, seu material de construção deve ser selecionado para remover esse perigo.
- **Alterações de fase** - Alterações de fase não planejadas podem resultar em condensação. A consideração de alterações na temperatura e na pressão é exigida para evitar esse perigo.
- **Reações não planejadas** - Reações químicas não planejadas podem levar à geração de produtos corrosivos. É necessária uma consideração cuidadosa da possibilidade de contaminação cruzada quando o equipamento é usado para mais de um objetivo.

Alguns materiais corrosivos como flúor, cloro, outros halogênios, ou halogenetos e agentes oxidantes tais como ozônio ou agentes de redução, tais como sulfureto de hidrogênio, pode também atacar os materiais que estão em contato com a redução, sem a necessidade de qualquer líquido que possa estar presente. Nesses casos, a pressão parcial do material corrosivo deve ser minimizada com o uso de um gás de diluição adequado. Os materiais de construção do sistema de vácuo e o modelo da bomba devem ser selecionados como sendo compatíveis com o gás particular nas concentrações esperadas. Temperaturas altas podem acelerar a corrosão e devem ser minimizadas onde outras considerações de processo permitem. Os intervalos de manutenção devem ser revisados para considerar o efeito de materiais corrosivos no sistema.

3.5 Resumo - fontes químicas de perigos

- Considere todas as possíveis reações químicas dentro do seu sistema.
- Inclua a consideração de reações químicas anormais, incluindo aquelas que podem ocorrer em condições de falha.
- Consulte as folhas de dados de segurança do material quando analisar os perigos potenciais associados aos materiais do processo.
- Use técnicas de diluição para minimizar reações com oxidantes e materiais inflamáveis.
- Na UE, onde uma área inflamável tenha sido especificada, é necessário utilizar uma bomba de vácuo ATEX certificada e adequada. Para todas as outras regiões, a Edwards recomenda o uso de bombas que tenham sido certificadas sob a diretiva ATEX onde possível.

- Use o tipo correto de lubrificante em sua bomba quando bombear oxidantes, e considere o uso de uma bomba seca.
- Não use metais pesados no trajeto de gás do seu sistema do processo, se o processo usar ou produzir azida de sódio.
- Tome cuidado especial ao manusear materiais tóxicos, corrosivos ou instáveis.

4 Fontes físicas de perigos

4.1 Tipos de perigos de sobrepessão

A sobrepessão dos componentes em um sistema de vácuo pode ocorrer como resultado de um dos seguintes itens:

- a introdução de gás de alta pressão no sistema
- a compressão do gás pelo sistema
- um aumento repentino na temperatura do gás volátil no sistema
- uma alteração de fase que leve ao acúmulo de produto sólido
- reação dentro do sistema de vácuo
- exaustão bloqueada.

Outros casos são possíveis.

4.2 Exaustão da bomba sobrepessorizada

Uma causa comum de qualquer exaustão sobrepessorizada é um bloqueio ou restrição no sistema de exaustão. Isso pode levar à falha da bomba ou de outros componentes do sistema.

As bombas de vácuo são compressores especificamente projetados para operar com altas relações de compressão de saída para entrada.

Além da possível sobrepessão causada pela operação da bomba, a introdução de um gás comprimido (como um gás de purga ou diluição) também pode sobrepessorizar o sistema, se o sistema de exaustão for restringido ou bloqueado.

Quando uma bomba é equipada com corta-chamas ou outros equipamentos como filtros e condensadores no lado da exaustão, é essencial que a contrapessão de exaustão não exceda o limite máximo declarado no manual de instruções do sistema de vácuo. Um programa de manutenção adequado deve ser empregado para garantir que os depósitos do processo não bloqueiem o sistema de exaustão e o corta-chama. Se isso não for praticável, um sensor de pressão localizado entre a bomba e o corta-chama deve ser usado para detectar o bloqueio. Considerações similares devem ser fornecidas a outros equipamentos de exaustão como filtros e condensadores.

A sublimação ou alteração de fase pode levar ao bloqueio por resíduos sólidos da tubulação do processo e a um perigo de sobrepessão.

Consulte o manual de instruções fornecido com o sistema da bomba a vácuo para ver a contrapessão contínua e máxima recomendada de todos os seus componentes de exaustão, incluindo sua bomba de vácuo. Projete o sistema de exaustão para que estas limitações sejam satisfeitas.

Para limites durante operações contínuas, consulte o manual de instruções da bomba.

4.3 Proteção contra a sobrepressão de exaustão

Geralmente, recomendamos que as bombas sejam operadas com a exaustão tubulada para um sistema de exaustão livremente ventilado. No entanto, o seu sistema de exaustão pode incorporar componentes que podem causar uma restrição ou bloqueio do sistema. Nesse caso, você também deve incorporar métodos adequados de proteção contra a sobrepressão. Esses métodos incluem, por exemplo:

Componente	Método de proteção
Válvula na tubulação de exaustão	Intertrave a válvula de maneira que ela fique sempre aberta quando a bomba está operando. Incorpore um desvio de alívio da pressão.
Purificador de exaustão	Incorpore um desvio de alívio da pressão. Incorpore um monitor de pressão e o intertrave com a bomba, de forma que a bomba seja desligada quando a pressão de exaustão estiver muito alta.
Corta-chama	Medição da pressão de exaustão. Medição da pressão diferencial.
Filtro de vapor de óleo	Incorpore um dispositivo de alívio da pressão.

Resumindo, se a pressão no sistema de exaustão se aproximar da pressão permitida máxima:

- Reduza a pressão por um dispositivo em um trajeto do gás paralelo à restrição ou bloqueio.
- Reduza a fonte da pressão. Pare a bomba ou desligue qualquer suprimento de gás comprimido.

4.4 Sobrepressão de entrada

4.4.1 Suprimentos de gás comprimido e contrapressão

É comum subestimar a classificação de pressão exigida da tubulação que conecta a bomba ao sistema a vácuo, devido à crença de que essa tubulação não estará sujeita a pressões acima da pressão atmosférica. Na prática, isso é verdadeiro apenas sob condições normais de operação do projeto. Você deve estimar a classificação de pressão exigida para permitir pressões mais altas causadas por condições anormais ou de falha.

Uma causa comum da sobrepressão nas tubulações de entrada da bomba é a introdução de gases comprimidos (como os gases de purga) quando a bomba não estiver operando. Se os componentes da tubulação de entrada não forem adequados para as pressões resultantes, a tubulação irá romper e os gases do processo irão vazar do sistema. Um fluxo reverso de gases do sistema para uma câmara de processo que não seja capaz de suportar a pressão resultante irá causar rompimentos e vazamentos.

Quando conectar os suprimentos de gás comprimido ao sistema, através de reguladores de pressão projetados para fornecer um fluxo de pressão baixa, certifique-se de que a pressão está dentro da classificação do sistema.

Os reguladores de pressão sem ventilação mais usados irão fazer a pressão dentro do sistema subir até a pressão do suprimento de gás do regulador, se operados sob condições em que não haja fluxo de gás do processo através do sistema. Portanto, você deve usar um dos dois métodos a seguir para impedir a sobrepressurização:

- reduza a pressão, permita que os gases desviem da bomba e fluam para um sistema livremente ventilado
- monitore a pressão do sistema e use uma válvula de fechamento positivo para desligar o suprimento de gás comprimido para um nível de pressão predefinido.

4.4.2 Operação incorreta da bomba

Precauções especiais devem ser tomadas até que tenha sido estabelecido que a bomba está operando corretamente.

Se a direção da rotação da bomba estiver incorreta e a bomba for operada com a entrada bloqueada ou restringida, a bomba irá gerar uma alta pressão na tubulação de entrada. Isso pode resultar na ruptura da bomba, da tubulação e/ou de componentes da tubulação.

Sempre use uma placa em branco fixada (com uma certa folga) por parafusos na entrada da bomba, até que tenha estabelecido que a direção da rotação da bomba está correta.

A operação em altas velocidades de rotação pode resultar na quebra da bomba. Não opere a bomba em velocidades de rotação acima do máximo projetado; isso é particularmente importante quando os inversores de frequência são usados para o controle de velocidade.

4.5 Resumo – fontes físicas de perigos

- Quando você efetuar os cálculos de segurança, certifique-se de que as pressões operacionais seguras, para todos os componentes do sistema, sejam levadas em consideração.
- Certifique-se de que a exaustão da bomba não possa ser bloqueada ou restringida.
- Se houver risco de alta pressão em excesso da escala de pressão de qualquer parte de seu sistema de vácuo, recomendamos que seu sistema incorpore equipamento de medição de pressão adequadamente posicionado. Ele deve estar conectado ao seu sistema de controle para colocar o sistema em um estado de segurança se uma condição de sobrepressão for detectada.
- Leve em consideração as condições anormais e de falha quando avaliar a classificação de pressão exigida do sistema de vácuo e dos componentes da bomba.
- Certifique-se de incorporar o tipo correto de dispositivo de alívio da pressão, que seja adequadamente classificado para a sua aplicação.
- Certifique-se de que os suprimentos de gás comprimido sejam adequadamente regulados e monitorados. Desligue estes suprimentos se a bomba for desligada.
- Quando possível, certifique-se de que a pressão do suprimento para qualquer purga regulada seja menor que a pressão estática máxima do sistema. Ou então, certifique-se de que o alívio da pressão seja possível em caso de falha do componente.

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.

5 Análise do perigo

As técnicas de análise de perigo fornecem uma abordagem estruturada para a identificação e análise dos perigos em um sistema sob o uso normal, e os perigos que podem surgir em condições de falha e defeito. Essas técnicas fornecem um caminho para o gerenciamento de perigos; seu uso pode, em muitas circunstâncias, ser um requisito estatutário/legal. Para ser totalmente efetiva, a análise de perigos deve começar durante o projeto inicial de um sistema e continuar por toda a instalação e operação, bem como a manutenção e desmantelamento do sistema.

Um estudo detalhado das técnicas de análise de perigos está fora do escopo desta publicação. No entanto, muitas técnicas de análise de perigos são descritas em outras fontes de referência. Um exemplo de uma técnica comumente usada no setor de processamento químico é o HAZOP (Estudo de perigo e operabilidade). Esse é um procedimento de análise de perigos que se refere à identificação dos perigos potenciais e problemas operacionais.

Normalmente, a análise de perigos gera informações sobre o tipo de perigo, sua gravidade e a probabilidade de ocorrência. Essas informações podem ser usadas para decidir qual é a melhor maneira de reduzir os efeitos dos perigos para níveis aceitáveis. Dependendo da origem do perigo, pode ser possível eliminá-lo, reduzir sua gravidade e/ou reduzir a probabilidade de que ele ocorra. No entanto, é raro que os perigos possam ser eliminados completamente.

Você deve considerar todos os possíveis efeitos de um perigo quando decidir qual é a melhor maneira de gerenciá-lo. Por exemplo, uma superfície quente e pequena pode apresentar um perigo secundário para um operador, porque pode causar uma queimadura. Para reduzir a probabilidade da ocorrência de queimadura, o desenvolvedor do sistema pode colocar uma advertência visível na superfície quente, ou uma proteção ao redor. No entanto, a análise de perigo do sistema também pode indicar que a mesma superfície quente poderia servir como fonte de ignição para vapores inflamáveis; isso pode levar a uma explosão ou à liberação de uma nuvem de vapor tóxico. Para reduzir a probabilidade de ignição, o desenvolvedor do sistema deve reduzir a temperatura da superfície quente, ou garantir que os vapores inflamáveis não possam ficar em contato com ela.

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.

6 Projeto do sistema

6.1 Classificações da pressão em um sistema

Como discutido na [Seção 4](#), as tubulações e componentes do sistema de vácuo foram projetados para funcionar com pressões internas inferiores à pressão atmosférica. Na prática, no entanto, normalmente é necessário projetar o sistema para usar pressões internas também acima da pressão atmosférica. Se necessário, você deve incorporar dispositivos de alívio da pressão para impedir a sobrepressurização.

É importante não permitir que os tubos de entrada e outros componentes de entrada se tornem a parte mais fraca do sistema, supondo que eles sempre irão operar a vácuo, mesmo em condições de falha.

Os sistemas de exaustão sempre devem ser projetados para oferecer a menor contrapressão possível à bomba durante a operação. No entanto, é importante projetar o sistema de exaustão com uma classificação de pressão adequada; ele deve ser adequado para usar com as pressões que podem ser geradas pela bomba e também pela introdução de um gás comprimido no sistema, e também para usar com as atuais medidas de proteção contra a sobrepressão.

Quando você realizar a análise do perigo, sempre deve considerar:

- Entradas externas, como conexões de gás inerte
- Isolamento e restrição de todas as fontes, especialmente nas linhas de exaustão
- Reações entre os gases do processo.

Deve-se observar que quando um recipiente contém um líquido volátil e pode ser isolado do restante do sistema, a aplicação do calor externo (por exemplo, de um fogo) pode resultar em pressões internas maiores que a pressão do projeto do recipiente. Você deve considerar a necessidade de um alívio de pressão adequado nesse caso.

6.2 Eliminação de volumes estagnados

Um volume estagnado é qualquer volume em um tubo ou componente de vácuo que não esteja sujeito a um fluxo de gás que o atravesse. Os exemplos são a caixa de engrenagem de uma bomba booster mecânica ou o cabeçote do medidor de um instrumento. A tubulação com válvula e os tubos de entrada do gás nitrogênio também podem se tornar volumes estagnados quando são isolados.

Os volumes estagnados devem ser estimados quando você considerar a mistura e a reação de gases do processo que normalmente não estão presentes juntos na câmara do processo. Tubos, bombas e câmaras do processo geralmente transportam os gases linearmente, com um gás ou uma mistura de gases seguido por outro. Os gases transportados nesses fluxos lineares não são normalmente misturados, a menos que a velocidade do gás de exaustão seja reduzida por uma restrição ou bloqueio. O volume estagnado não é purgado e pode ser preenchido com os gases do processo à medida que a pressão do sistema aumenta ou diminui. Dessa maneira, os gases que passam pelo sistema em uma fase do processo podem ser retidos. Em seguida, eles podem reagir com os gases de uma fase subsequente do processo. A evacuação total da câmara entre a introdução de gases incompatíveis irá proteger contra o risco de explosão.

Você precisa tomar um cuidado especial ao considerar a contaminação cruzada nos volumes estagnados quando os gases forem potencialmente explosivos. Particularmente, deve considerar o perigo de acúmulo nos filtros e separadores e outros componentes. Quando apropriado, use fluxos contínuos e de alta integridade do gás da purga inerte para reduzir a probabilidade de contaminação cruzada.

Ao bombear inflamáveis, é possível que os volumes estagnados preencham os gases ou vapores potencialmente explosivos que não podem ser removidos pela purga normal. Quando uma fonte de ignição também puder estar presente, a purga específica do volume estagnado deve ser considerada.

6.3 Sistema de exaustão/extração

É importante usar o tipo correto de sistema de exaustão/extração para o seu processo. Conforme declarado previamente, o sistema de extração deve ser projetado para suportar as pressões da operação e, quando materiais perigosos forem introduzidos ou processados, eles devem ser suficientemente herméticos para conter os materiais de processo e seus subprodutos e impedir liberações perigosas para a atmosfera.

6.4 Fontes de misturas de gás ou vapor potencialmente explosivas

Quando um gás ou vapor inflamável é misturado com a concentração correta do oxigênio ou outro oxidante adequado, ele forma uma mistura potencialmente explosiva que inflama na presença de uma fonte de ignição.

Embora geralmente seja aparente quando o material bombeado é potencialmente explosivo, na experiência da Edwards existem algumas condições em que uma mistura potencialmente explosiva é produzida devido a condições que não foram consideradas ao projetar o processo. Você deve identificar todas as condições de processo e fontes possíveis de misturas potencialmente explosivas que poderiam ser geradas pelo seu equipamento. Alguns exemplos da experiência da Edwards são listados a seguir, porém essa lista não está completa:

- **Contaminação cruzada** - Quando uma bomba a vácuo estiver sendo usada para várias tarefas, é possível que o seu uso com materiais individuais seja seguro, mas se ela não for purgada antes do uso com outro material, a contaminação cruzada pode ocorrer com reações inesperadas.
- **Fluidos de limpeza** - Uma aplicação pode ser considerada benigna, porém o uso de fluidos de limpeza inflamáveis e a secagem subsequente por evacuação através da bomba a vácuo podem criar uma mistura potencialmente explosiva.
- **Materiais inesperados** - Nas tarefas de "vácuo interno" em que a bomba de vácuo é usada para promover um sistema de vácuo distribuído, é possível bombear materiais inflamáveis que não foram considerados durante o projeto do sistema. Esses materiais podem ter temperaturas de autoignição menores que as temperaturas internas ou taxa de temperatura da bomba a vácuo.
- **Vapores dissolvidos** - Eles podem evoluir durante a operação do processo e é necessário tomar cuidado ao selecionar a temperatura interna correta para seu processo. Tipicamente no mercado de processo químico, ele é coberto pelos requisitos ATEX.
- **Vazamento de ar** - O ingresso accidental de ar ou oxidante em um sistema pode alterar a concentração de um gás ou vapor inflamável e criar uma mistura potencialmente explosiva.
- **Líquidos de vedação inflamáveis** - Quando um líquido inflamável for usado como vedação em uma bomba a vácuo de anel líquido, o ingresso do ar irá criar uma mistura interna potencialmente explosiva.
- **Materiais de processo condensados** - Se houver a possibilidade que material inflamável condense dentro do seu sistema, você deve estar ciente de que ele pode reagir com oxidantes de outras etapas do processo ou com ar (por exemplo na exaustão). Isso pode ser evitado com temperatura adequada ou controle de pressão parcial.

6.5 Evitando a zona inflamável

Um material inflamável cria uma atmosfera potencialmente explosiva apenas se for combinado com ar ou oxigênio ou outro oxidante e sua concentração estiver entre o Limite Inferior de Inflamabilidade — LFL (ou Limite Inferior de Explosão — LEL) e o Limite Superior de Inflamabilidade — UFL (ou Limite Superior de Explosão — UEL). Observe que a maioria dos dados encontrados na literatura referem-se à limites de inflamabilidade no ar, por ex. quando o oxigênio for o oxidante. Todas as informações adicionais fornecidas abaixo baseiam-se nesta consideração.

Para ser potencialmente explosivo, também é necessário que a concentração do oxigênio esteja acima da Concentração Mínima do Oxigênio — MOC (ou Concentração limite de Oxigênio — LOC). A MOC (LOC) para a maioria dos gases inflamáveis é de 5% vol. ou mais. (*Observação: Isso não se aplica aos materiais pirofóricos que exigem precauções especiais.*)

Existem várias estratégias que podem ser usadas para evitar a operação com misturas de gás na zona inflamável. A escolha da estratégia depende do resultado da avaliação do risco (análise do perigo) para o processo e o sistema de bombeamento:

- **Mantenha a concentração do gás inflamável abaixo do LFL (LEL)**

Para minimizar o risco de que um gás inflamável entre acidentalmente na zona inflamável, uma margem de segurança para a operação abaixo do LFL (LEL) deve ser usada.

Uma margem de segurança deve ser determinada pelo usuário após uma avaliação de riscos. Algumas autoridades sugerem manter a concentração abaixo de 25% LFL (LEL).

O método mais usado para manter a concentração abaixo do LFL (LEL) é a diluição com purga de gás inerte (por exemplo, nitrogênio), introduzido na entrada da bomba e/ou nas conexões da purga. A integridade exigida do sistema de diluição e de qualquer alarme ou intertravamento dependerá da zona perigosa que resultaria se o sistema de diluição falhasse.

Observação: Certifique-se de que as precauções adequadas sejam tomadas para evitar o risco de asfixia.

- **Mantenha a concentração do oxigênio abaixo da MOC (LOC)**

Esse modo de operação exige o uso do monitoramento da concentração do oxigênio dos gases bombeados para garantir a operação segura. Para minimizar o risco de que um gás inflamável entre acidentalmente na zona inflamável, uma margem de segurança para a operação abaixo da MOC (LOC) deve ser usada. Os padrões de indústria disponíveis indicam que quando a concentração do oxigênio for continuamente monitorada, deve ser mantida a concentração de oxigênio em menos de 2% por volume abaixo da MOC (LOC) mais baixa publicada para a mistura de gás. A não ser que a MOC (LOC) seja menor que 5%, a concentração de oxigênio deve ser mantida abaixo de 60% da MOC (LOC). Se o monitoramento for realizado apenas na forma de verificações rotineiras do nível de oxigênio, não permita que o nível de oxigênio exceda 60% da MOC (LOC) mais baixa publicada, a não ser que MOC (LOC) seja inferior a 5%, nesse caso a concentração de oxigênio deve ser mantida abaixo de 40% de MOC (LOC).

O método preferível para manter o nível de oxigênio abaixo da MOC (LOC) mais baixa publicada é a exclusão rigorosa do ar e do oxigênio do processo e do sistema da bomba, junto com a diluição do gás bombeado com um gás de purga inerte (como o nitrogênio), introduzido se necessário na entrada da bomba e/ou nas conexões da purga. A integridade exigida das medidas de exclusão do ar/oxigênio e de quaisquer alarmes e intertravamentos dependerá da zona perigosa que resultaria se os sistemas de exclusão e diluição falhassem.

As precauções normalmente exigidas para excluir totalmente o ar do processo e do sistema da bomba são fornecidas no final desta seção.

- **Mantenha a concentração do gás inflamável acima do UFL (UEL)**

Quando as concentrações do gás inflamável forem altas, a operação acima do UFL (UEL) pode ser mais adequada. Para minimizar o risco de qualquer incursão acidental na zona inflamável, uma margem de segurança para a operação acima do UFL (UEL) deverá ser usada. É recomendável que o nível de oxigênio residual no gás seja mantido em menos de 60% do nível de oxigênio absoluto normalmente presente na concentração do UFL (UEL) do gás inflamável.

O método preferencial para manter o nível de oxigênio abaixo dessa margem de segurança é a exclusão rigorosa do ar e do oxigênio do processo e do sistema da bomba. A diluição do gás bombeado com um gás de purga inerte (como o nitrogênio) ou com um gás inflamável adicional (gás de "empuxo") introduzido na entrada da bomba e/ou nas conexões da purga também pode ser necessária. A integridade exigida das medições de exclusão do ar em qualquer sistema de introdução do gás de purga, e de quaisquer alarmes e intertravamentos, dependerá da zona perigosa que resultaria se os sistemas de exclusão e diluição falhassem.

- **Manutenção da concentração do gás inflamável abaixo da pressão mínima de explosão** - Todo material inflamável tem uma pressão mínima abaixo que não pode sustentar uma explosão. Se a pressão na entrada da bomba de vácuo pode ser mantida com segurança abaixo desta pressão, então as ignições começando dentro da bomba de vácuo não poderão se espalhar para a entrada. Precauções, contudo, devem ser tomadas para a exaustão da bomba de vácuo.

As precauções normalmente exigidas para excluir o ar rigorosamente do processo e do sistema da bomba são as seguintes:

- **Eliminação de vazamentos de ar** - Use um detector de vazamentos ou realize um teste de aumento de pressão. Antes de admitir materiais inflamáveis na câmara do processo, é possível realizar um teste para estabelecer se o vazamento do ar (oxigênio) no sistema de vácuo está dentro dos limites permitidos.

Para realizar um teste de taxa de aumento da pressão, a câmara do processo vazia é evacuada a uma pressão abaixo da pressão operacional normal, e depois isolada da bomba de vácuo. A pressão na câmara do processo é então registrada por um período fixo. Quando o volume da câmara do processo for conhecido junto com o vazamento máximo permitido de ar, é possível calcular o aumento máximo de pressão permitido que pode ocorrer em um período predeterminado de tempo. Se o limite máximo da pressão for excedido, é necessário tomar uma ação para vedar a fonte do vazamento de ar (oxigênio) para a câmara do processo; o teste deve ser repetido com sucesso antes de permitir a admissão de materiais inflamáveis para a câmara do processo.

Em alguns casos, a capacidade do sistema a vácuo de atingir uma boa pressão de base pode ser usada para indicar a hermeticidade do sistema.

- **Remova todo o ar do sistema antes do início do processo** - Antes que qualquer gás inflamável seja admitido no processo, o sistema deve ser totalmente evacuado e/ou purgado com um gás inerte (como o nitrogênio) para remover todo o ar. No final do processo, repita esse procedimento para remover todo o gás inflamável antes que o sistema seja finalmente ventilado para o ar.
- **Para as bombas de vácuo secas** - Certifique-se de que qualquer gás de vedação do eixo ou purga não possa ser fornecido ou contaminado com ar sob nenhuma circunstância, e que a porta de lastro de gás seja vedada ou usada apenas para introduzir gás inerte.
- **Para as bombas a vácuo úmidas (ex. bombas de pistão ou com palhetas rotativas)** - Mantenha as vedações do eixo totalmente de acordo com as instruções do fabricante e use um sistema de lubrificação de óleo bombeado ou pressurizado com uma indicação de alarme para a perda da pressão do óleo. Esse sistema pode incluir um acessório externo para fornecer óleo lubrificante filtrado e pressurizado, com um interruptor de pressão. Certifique-se de que qualquer porta de lastro do gás seja vedada ou usada apenas para introduzir gás inerte. Forneça uma purga adequada do gás inerte para a caixa do óleo, para remover o ar antes do início do processo.
- **Para as bombas booster a vácuo Roots** - Mantenha a vedação do eixo de acionamento primário totalmente de acordo com as instruções do fabricante e garanta que qualquer conexão da porta de purga ou de respiro possa ser usada apenas para introduzir gás inerte.
- **Fluxo inverso** - Certifique-se de que os procedimentos operacionais do sistema e as instalações protejam o sistema contra qualquer fluxo de ar inverso, que poderia resultar de uma falha da bomba. Certifique-se de que qualquer gás inflamável bombeado seja descartado com segurança na ventilação final da exaustão da bomba. Certifique-se de que as misturas de gás inflamável não possam subir pela tubulação de exaustão, usando uma purga inerte adequada da tubulação antes do início (e após o final) do processo de gás inflamável, e usando uma purga de gás inerte adequada durante a operação para impedir que a contramistura turbulenta do ar desça pela exaustão.

6.6 Níveis de integridade do sistema

Nas seções anteriores, os métodos de proteção usando a diluição de gás inerte foram discutidos. O princípio do método é que você mistura um gás inerte (normalmente o nitrogênio) com os gases do processo para diluí-los até um nível em que a explosão ou reação não possa ocorrer. Quando você usa a diluição do gás como sistema de segurança primário para proteger contra uma possível explosão, pode ser necessário um sistema de alarme e intertravamento de alta integridade para impedir a operação quando o sistema de diluição do gás não estiver operacional. A integridade do sistema de diluição do gás deve ser considerada durante a avaliação do risco (análise do perigo) e dependerá do zoneamento interno (isto é, nível de risco) que resultaria se o sistema de diluição falhasse. A melhor prática atual sempre deve ser aplicada à avaliação do risco para determinar os níveis exigidos de integridade do sistema.

Por exemplo, se um sistema de diluição fosse usado para manter uma concentração de gás inflamável fora da zona inflamável, e se o resultado da falha da diluição fosse que o gás bombeado ficaria dentro da zona inflamável de maneira contínua ou por longos períodos (normalmente o requisito ATEX Área 0 consideraria > 50%), então o sistema de diluição deve cumprir um dos seguintes requisitos:

- Ele deve ser à prova de falhas mesmo no caso de um defeito raro.
- Ele deve ser seguro quando duas falhas estiverem presentes.
- Ele deve ter dois sistemas independentes de suprimento de diluição.

Como alternativa, se o resultado da falha do sistema de diluição fosse que o gás bombeado ficaria dentro da zona inflamável ocasionalmente (tipicamente condição de área 1 de ATEX) então o sistema de diluição deve cumprir com um dos seguintes requisitos:

- Ele deve ser à prova de falhas mesmo no caso de um defeito esperado.
- Ele deve ser seguro quando uma falha estiver presente.

Se o resultado da falha do sistema de diluição fosse que o gás bombeado ficaria dentro da zona inflamável apenas ocasionalmente (tipicamente condição de área 2 de ATEX), então o sistema de diluição deve ser seguro em operação normal.

6.7 Uso dos sistemas de proteção corta-chamas

Se a mistura dos vapores e gases bombeados for inflamável (veja [Seção 6.5](#)) continuamente ou por longos períodos de tempo (por ex. condição de área 0) e se houver um risco de uma fonte de ignição (veja [Seção 6.8](#)) tornando-se ativa durante a operação normal ou mau funcionamento previsível, você deve ajustar sistemas de proteção contra-chamas conforme requisitado à sua bomba primária (veja também [Seção 7.4.4](#)). A certificação de terceiros foi obtida para o uso de proteções contra-chamas específicas nas bombas a vácuo secas Edwards, demonstrando sua capacidade de impedir a transmissão da chama ao longo da tubulação do processo ou para a atmosfera circunjacente.

Onde a mistura inflamável estiver presente por longos períodos de tempo, um transmissor de temperatura testado e aprovado deve ser instalado no sistema de proteção contra-chamas interno para detectar uma chama contínua. Se uma chama contínua for detectada, a bomba necessita ser desligada e isolada da fonte de combustível. Contate a Edwards para indicações sobre sistemas de proteção de chamas aprovados e transmissores de temperatura. Para proteger o sistema de proteção de chamas termicamente com mau funcionamentos raros (área 0) da bomba, um transmissor de temperatura exausto deve ser instalado na exaustão da bomba. Desligue os pontos que dependem de sistemas de bombeamento. Consulte o manual ATEX relevante para a bomba.

Se o transmissor de temperatura na entrada ou exaustão alcançarem seu limite máximo, indicando uma condição de falha, ações adequadas devem ser tomadas. Isso depende da aplicação, mas pode incluir:

- **Interrupção do suprimento de combustível** - O fechamento de uma válvula localizada na entrada da bomba a vácuo impede o suprimento de combustível para a bomba a vácuo.
- **Interrupção da fonte de ignição** - A parada da bomba a vácuo, desligando energia do motor.
- **Inércia da área de queima** - A adição rápida de um gás inerte à área da queima (normalmente, mas nem sempre, localizada no coletor de exaustão da bomba) eliminará a chama. Observe que é possível que uma chama reinflame se a fonte de ignição não for removida.

6.8 Fontes de ignição

Onde as bombas de vácuo forem usadas para bombear misturas inflamáveis, você deve considerar todas as fontes de ignição. A seguir, estão algumas áreas que você pode considerar como parte de uma revisão geral. Dependendo do seu processo você deve poder evitar algumas das fontes de ignição. Se você não puder evitar a fonte de ignição porque a sua condição de processo ou requisito de sistema, você deve então projetar seu sistema de acordo.

Observação: Algumas bombas Edwards são certificadas por um terceiro para confirmar que (se corretamente aplicadas) irão conter uma explosão interna.

- **Contato mecânico** - O contato mecânico de partes giratórias e fixas dentro da bomba de vácuo e do sistema podem fornecer uma fonte de ignição. Todas as bombas de vácuo são projetadas e construídas para manter as folgas em funcionamento corretas dentro da bomba durante todas as condições de operação. Para evitar esta fonte de ignição, é importante evitar depositar materiais nas superfícies internas ou limpar a bomba. Os rolamentos devem ser mantidos em boas condições, ter lubrificação suficiente e gás de purga adequado para eliminar o contato com gases do processo. O regime de manutenção para os rolamentos recomendado deve ser seguido para garantir uma operação segura e confiável.
- **Ingestão de partículas** - Todos os mecanismos de bombeamento têm o potencial de ingerir partículas que foram criadas pelo processo, ou que resultem de um processo de fabricação. Quando ocorre a rolagem entre uma superfície móvel e outra estática, é possível gerar calor. Uma tela de entrada adequada (malha) ou filtro irá prevenir a entrada de partículas na bomba de vácuo para reduzir o tamanho e volume das partículas em uma quantidade segura. Deve-se tomar cuidado para a obtenção de um regime de manutenção adequado para a tela de entrada.
- **Acúmulo de poeira** - O acúmulo de poeira fina compactada dentro dos espaços desobstruídos internos pode ocorrer quando qualquer mecanismo de bombeamento é colocado em um processo de geração de poeira. Mesmo com o uso de filtros de poeira de entrada, ainda é possível que partículas pequenas entrem na bomba. Com pequenas alterações dimensionais devido às alterações térmicas, a poeira compactada pode tocar uma superfície móvel e criar calor.
- **Calor da compressão (autoignição)** - O calor interno da compressão dentro de qualquer compressor deve ser considerado em relação à temperatura de autoignição de qualquer gás ou vapor que seja bombeado. Você deve garantir que a bomba tenha uma classificação de temperatura que seja pelo menos a mesma ou maior do que as dos gases que bombeia.
- **Superfícies quentes** - Quando os gases ou vapores inflamáveis puderem entrar em contato com uma superfície quente, eles podem inflamar se a temperatura de autoignição for excedida. *Observação: As bombas e proteções contra-chamas Edwards não devem ser termicamente isoladas se isso puder causar temperatura de superfície elevada interna e externamente, levando à autoignição.*
- **Calor externamente aplicado** - O calor externamente aplicado pode ocorrer, por exemplo, no caso de um fogo dentro da área imediata do equipamento a vácuo. Sob essas condições, é possível gerar pressões internas acima da pressão estática máxima do sistema e temperaturas acima da temperatura de autoignição. Isso deve ser considerado como parte da análise de perigo do sistema.
- **Fluxo de gás do processo quente** - As temperaturas altas do gás de entrada podem fazer com que as superfícies internas (ou externas) excedam a temperatura de autoignição dos materiais que estão sendo bombeados. O gás de entrada em alta temperatura também pode levar à apreensão do rotor/estator. Consulte seu manual de instruções da bomba de vácuo para as temperaturas do gás internas permitidas. Consulte a Edwards para orientações adicionais.
- **Reação catalítica** - A presença de certos materiais pode levar à ignição catalítica. Todos os materiais de construção no sistema a vácuo devem ser considerados quanto ao seu potencial de agir desse modo com os gases ou vapores bombeados.
- **Reação pirofórica** - O calor de combustão dos materiais pirofóricos causado pelo ar ou entrada oxidante pode agir como fonte de ignição para qualquer material inflamável presente. Consulte a [Seção 3.3.3](#).
- **Eletricidade estática** - Podem ocorrer certas condições em que a eletricidade estática pode se acumular nos componentes isolados antes de descarregar para a terra na forma de uma faísca. O potencial de acúmulo estático deve ser considerado como parte do projeto do sistema.
- **Raios** - Quando o sistema estiver localizado ao ar livre, um raio pode fornecer a energia de ignição. O potencial de ocorrência desse evento deve ser considerado como parte do projeto do sistema.

6.9 Resumo – projeto do sistema

Para projetar sistemas de bombeamento de vácuo seguro, os seguintes pontos devem ser levados em consideração. Dependendo da aplicação, pode haver outros.

- Se você bombear materiais perigosos, deve projetar o sistema para uma condição segura em falhas.
- Use lubrificantes PFPE (perfluoropoliéter) em bombas quando bombear oxidantes.
- Quando o gás inerte é usado para reduzir a concentração do gás inflamável abaixo da explosão inferior ou limite de inflamabilidade ou abaixo da concentração de oxidante mínima ou inferior você deve certificar-se da integridade do suprimento de gás inerte.
- A concentração também poder ser mantida acima da explosão superior ou limite de inflamabilidade, mas precauções de segurança adequadas devem ser efetuadas para garantir que a concentração não possa cair na taxa de inflamabilidade.
- Faça o teste do vazamento de sistemas e equipamento para garantir a estanqueidade necessária antes da utilização.
- Dilua gases pirofóricos para níveis seguros com um gás inerte, antes que os gases sejam eliminados para a atmosfera ou misturados com gases oxidantes.
- Você não deve permitir o contato entre a azida de sódio e os metais pesados em nenhuma parte do trajeto do gás no seu sistema.
- Você não deve permitir que a pressão máxima do sistema exceda o nível seguro individual de qualquer peça isolada do sistema.
- Você sempre deve consultar as informações de segurança fornecidas com as substâncias que pretende bombear.
- Considere o uso das bombas secas em preferência às bombas de pistão ou com palheta rotativas seladas lubrificadas a óleo, quando houver perigos associados ao óleo no volume movimentado.
- Onde as bombas de vácuo Edwards forem usadas para bombear misturas inflamáveis, você deve considerar todas as possíveis fontes de ignição e a potencial consequência de uma possível explosão.

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.

7 A escolha correta do equipamento

Para garantir que você escolha o equipamento correto para a sua aplicação, é necessário considerar os limites dentro dos quais o sistema precisará operar. Os dados técnicos para o equipamento Edwards são fornecidos no nosso catálogo de produtos, publicações de marketing e nos manuais de instruções do equipamento. Na maioria dos casos, outras informações estão disponíveis mediante solicitação; entre em contato com a Edwards para obter orientações adicionais.

Quando você projetar o seu sistema de vácuo, leve em consideração os parâmetros da bomba mecânica relevantes:

- Pressão estática máxima (entrada e exaustão)
- Pressão operacional máxima da entrada
- Pressão operacional máxima da exaustão
- Condutância dos componentes de entrada e exaustão
- Especificação de pressão de outros componentes instalados na bomba
- Monitoramento da pressão caso a linha de exaustão se torne bloqueada

Para as bombas de pistão e de palhetas rotativas seladas lubrificadas a óleo, você também deve considerar por exemplo:

- Taxa de fluxo do lastro de gás
- Taxa de fluxo da purga da caixa de óleo
- Gases e vapores aprisionados na caixa de óleo
- Gases e vapores absorvidos pelo óleo na caixa de óleo.

A pressão estática máxima define a pressão máxima à qual uma conexão de entrada ou saída de uma bomba pode ser exposta, quando a bomba não está operacional. A pressão é dependente do projeto mecânico da bomba.

As bombas de pistão e de palhetas rotativas seladas lubrificadas a óleo foram projetadas para operar com pressões de entrada na pressão atmosférica (ou abaixo) e, embora a classificação da pressão estática máxima possa estar acima da pressão atmosférica, não deve ser permitido que a pressão de entrada máxima da bomba, quando estiver operando, fique acima da pressão atmosférica. Alguns fabricantes limitam a pressão de entrada contínua de suas bombas para pressões abaixo da pressão atmosférica. A pressão de entrada máxima com a bomba em operação é denominada pressão operacional máxima.

O motivo pelo qual a pressão operacional máxima é limitada não é necessariamente relacionado à integridade mecânica da bomba. A pressão máxima é normalmente proporcional à classificação de energia da bomba nas pressões altas da entrada, e associada a um perigo potencial de superaquecer os componentes mecânicos da bomba ou do motor elétrico.

Por motivos semelhantes, recomendamos manter a pressão de saída da bomba a vácuo o mais baixo possível (tipicamente em ou abaixo de 0,15 barg, $1,15 \times 10^5$ Pa, para a operação contínua). As bombas foram projetadas para operar com exaustões irrestritas e uma pressão de saída de 0,15 barg ($1,15 \times 10^5$ Pa) normalmente é alta o suficiente para orientar os gases da exaustão ao longo do sistema de extração da exaustão e do equipamento de tratamento.

7.1 Bombas de palhetas rotativas e de pistão seladas lubrificadas a óleo

As bombas rotativas seladas lubrificadas a óleo da Edwards incluem as bombas de palhetas rotativas séries E1M, E2M, ES e RV, e a linha Strokes Microvac de bombas de pistão seladas lubrificadas a óleo. Geralmente, todas as bombas a vácuo são projetadas para operar com pressões de abaixo da pressão atmosférica e com a exaustão da bomba ventilada livremente para a atmosfera.

As bombas de pistão e com palheta rotativa seladas lubrificadas a óleo são compressores de deslocamento positivo e podem gerar pressões de exaustão muito altas se a saída estiver bloqueada ou restringida. Nesses casos, as pressões podem exceder a pressão estática segura da caixa de óleo da bomba e, em muitos casos, as pressões estáticas seguras dos componentes à jusante do sistema (como o purificador de polipropileno ou as juntas de anel-O a vácuo). Portanto, a Edwards recomenda fortemente que você posicione um sensor de pressão de exaustão de alta integridade na linha de exaustão da bomba.

Para atingir um nível seguro de diluição, um lastro de gás pode ser aumentado por uma purga da caixa de óleo (quando esse recurso estiver disponível) conectada a caixa de óleo na bomba. Um aumento na taxa de fluxo do lastro de gás e da purga da caixa de óleo aumenta a quantidade do óleo transportado para o sistema de exaustão.

Todas as bombas Edwards seladas lubrificadas a óleo têm volumes significativos da caixa de óleo, que podem reter misturas de gás inflamável e explosivo. O óleo na caixa de óleo pode absorver ou condensar efetivamente os subprodutos gasosos e de vapor. Os vapores e gases aprisionados no óleo podem ser pirofóricos ou tóxicos. Portanto, você deve ter procedimentos de manuseio especiais para garantir a segurança durante a manutenção.

7.2 Bombas secas Edwards

A pressão operacional máxima é limitada pelos mesmos fatores que afetam as bombas seladas lubrificadas a óleo (isto é, o perigo potencial de superaquecer os componentes mecânicos da bomba ou o motor elétrico).

As bombas secas Edwards são compressores de deslocamento positivo e podem gerar altas pressões de exaustão. Quando as bombas estão incorporadas a um sistema em que o processo possa resultar em subprodutos sólidos (e portanto existe a possibilidade de bloqueio na linha de exaustão), a Edwards recomenda fortemente que você instale um monitor de pressão de exaustão de alta integridade. Consulte o manual de instruções da bomba para ver as pressões operacionais em que os interruptores devem ser configurados.

As bombas secas Edwards têm uma capacidade de alta produção de lastro de gás. A adição de um gás de diluição como o nitrogênio pode ser efetuada no mecanismo da bomba, para otimizar a supressão da reação. Consulte seu manual de instruções da bomba de vácuo para as vazões da purga de gás.

7.3 Projeto da tubulação

7.3.1 Foles

Os foles são componentes curtos e de paredes finas, com convoluções profundas. Eles são usados para reduzir a transferência de vibração de uma bomba para o seu sistema a vácuo.

Sempre instale os foles em uma linha reta com as duas extremidades rigidamente fixadas. Quando instalados corretamente, os foles podem suportar uma pequena pressão interna positiva (consulte o manual de instruções fornecido com os foles para ver os detalhes). Não use os foles em exaustões de bomba seca; utilize tubulações flexíveis trançadas (consulte a [Seção 7.3.2](#)).

Considere a possibilidade de falha por fadiga dos foles quando usados em aplicações de ciclos frequentes.

7.3.2 Tubulações flexíveis

As tubulações flexíveis têm uma seção de parede mais grossa e convoluções mais rasas que os foles. Elas formam um método conveniente para a conexão dos componentes do sistema a vácuo e ajudam a compensar o desalinhamento ou pequenos movimentos nas tubulações a vácuo rígidas. As tubulações flexíveis podem ser formadas em flexões relativamente acentuadas, mantendo sua posição.

Elas foram desenvolvidas para a instalação em sistemas estáticos. Elas não são adequadas para a flexão repetida, que poderia causar a falha por fadiga.

Quando você usar uma tubulação flexível, utilize o menor comprimento possível e evite flexões desnecessárias. Para aplicações em que possam ocorrer altas pressões de exaustão, devem ser usadas tubulações flexíveis trançadas.

As tubulações flexíveis trançadas são foles com uma camada protetora externa de uma malha de aço inoxidável trançada. Quando você instala uma tubulação flexível trançada, deve observar o raio mínimo de flexão indicado no manual de instruções fornecido com a tubulação.

7.3.3 Pontos de âncora

Você deve ancorar as tubulações e seus componentes corretamente. Por exemplo, se você ancorar os foles incorretamente, eles não reduzirão a vibração gerada pela bomba e isso poderia levar à fadiga das tubulações.

7.3.4 Vedações

Quando houver possibilidade de ocorrência de pressões positivas em qualquer parte do sistema de vácuo (mesmo nas condições de falha), você deve usar vedações adequadas e materiais que sejam capazes de suportar as pressões positivas e o vácuo esperados.

7.4 Proteção física contra a sobrepressão

Conforme discutido anteriormente, a sobrepressão pode ser causada por uma restrição ou bloqueio no sistema ou um de seus componentes. Ela pode ocorrer como resultado do fluxo do gás comprimido da bomba ou de suprimentos externos de gás comprimido (como aqueles usados no sistema de diluição). Há dois métodos principais da proteção de sobrepressão do sistema: ou seja, alívio de pressão e alarme de sobrepressão/curso, que são descritos nos parágrafos seguintes.

7.4.1 Alívio de pressão

Você pode usar discos de ruptura ou válvulas de alívio de pressão para aliviar uma condição de sobrepressão. A pressão operacional do dispositivo deve estar abaixo da classificação de pressão do projeto do sistema. Você deve conectar esses dispositivos com tubulações adequadas em uma área em que seja seguro ventilar os gases do processo e que não tenha restrições de ventilação. Se o processo produzir subprodutos sólidos, os dispositivos de alívio da pressão devem ser inspecionados regularmente para garantir que não sejam bloqueados ou restringidos. O projeto desses dispositivos de proteção deve levar em consideração o efeito das pulsações da pressão na vida da fadiga do disco de ruptura ou na vida útil da válvula.

7.4.2 Alarme/desarme da sobrepressão

Esse método de proteção é muito usado pela Edwards. Esse tipo de proteção é recomendado para qualquer sistema, porém, pode não ser adequado para os sistemas que produzem subprodutos sólidos.

7.4.3 Reguladores de pressão

Existem dois tipos principais de reguladores de pressão: com e sem ventilação.

Os reguladores com ventilação eliminam o gás para a atmosfera ou uma linha de ventilação separada, a fim de manter uma pressão de saída constante em condições sem fluxo. Eles são geralmente usados quando a integridade da tubulação for de máxima importância.

Os reguladores sem ventilação podem manter uma pressão de saída constante apenas em condições de fluxo.

Em condições sem fluxo, a pressão de saída de alguns reguladores pode aumentar até o nível da pressão de suprimento. A taxa de aumento é dependente das características do regulador e do volume ao qual a saída está conectada. O aumento pode demorar alguns minutos a vários meses.

Os reguladores de pressão não foram projetados para serem válvulas de desligamento e devem ser usados em combinação com um dispositivo isolante adequado (como uma válvula solenoide) quando o isolamento for exigido. Ou então, você deve tomar medidas para ventilar com segurança as pressões excessivas.

7.4.4 Proteção contra-chamas

Os corta-chamas não são dispositivos de prevenção de explosão. Eles foram projetados para impedir a propagação da frente da chama ao longo de um tubo ou ducto (consulte a [Seção 6.7](#)). Os corta-chamas oferecem uma grande área de superfície e pequenas lacunas de condutância para a frente da chama, fazendo com que a chama seja extinguida. Geralmente, os corta-chamas são adequados apenas para os sistemas usados para gases ou vapores limpos.

A energia explosiva das misturas de gás aumenta com a pressão. A maioria dos corta-chamas foi projetada para proteger áreas em que a pressão interna não excede a pressão atmosférica. Você deve garantir que a pressão operacional no sistema de extração da exaustão, que leva ao corta-chama, não possa exceder a pressão de operação máxima. No entanto, no caso de corta-chamas certificados para uso com bombas de vácuo secas Edwards para produtos químicos, consulte o manual de instruções ATEX para pressões máximas permitidas. Você também deve considerar a contrapressão máxima permitida em sua bomba de vácuo.

Os corta-chama funcionam removendo o calor da combustão da frente da chama, e portanto têm uma temperatura operacional segura máxima. Você não deve permitir que essa temperatura exceda o calor residual, o isolamento ou a temperatura do fluxo de gás que passa por eles.

A capacidade de um corta-chama de interromper a chama depende da velocidade da frente da chama, que por sua vez depende da distância da fonte de ignição. Quando usadas com as bombas de vácuo secas Edwards para produtos químicos, elas devem ser estreitamente acopladas à entrada e à exaustão. O uso das peças de cotovelo e conexões T entre a bomba e a proteção é aceitável para algumas bombas em certas condições. Consulte a Edwards para obter orientação.

7.5 Sistemas de purga

Os sistemas de purga de gás inerte podem ser instalados no equipamento para remover o gás do processo que permanece no sistema após o final de um ciclo do processo.

O uso correto da purga pode garantir que produtos corrosivos sejam removidos, impedindo que danifiquem a bomba e, mais importante, que danifiquem sistemas protetores como os corta-chamas. Além disso, a remoção dos gases do processo garante que reações químicas indesejáveis e potencialmente perigosas não ocorram entre os materiais usados em diferentes círculos do processo.

7.6 Resumo – a escolha correta do equipamento

- Selecione o tipo correto do equipamento para sua aplicação.
- Incorpore todos os dispositivos de segurança apropriados e necessários para garantir a segurança no caso de uma falha.
- Elimine os volumes estagnados.
- Certifique-se de que o sistema seja adequadamente controlado e regulado.
- Quando apropriado, incorpore dispositivos de alívio de pressão.
- Use corta-chamas quando apropriado.
- Faça o teste do vazamento de sistemas e equipamentos antes de usar.

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.

8 Procedimentos operacionais e treinamento

A operação de segurança do equipamento exige treinamento adequado, instruções concisas e claras e uma manutenção regular. É importante que toda a equipe que usa o equipamento a vácuo seja corretamente treinada, qualificada e, quando necessário, supervisionada.

Se você tiver dúvidas sobre qualquer detalhe da operação ou segurança relacionado ao equipamento da Edwards, entre em contato conosco para obter orientação.

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.

9 Resumo

- Realize uma avaliação de risco para identificar e, se não for possível eliminar, então mitigar todos os riscos. Isso precisa ser efetuado para o projeto de sistema de vácuo, construção, comissionamento, operação, manutenção e desmantelamento.
- Considere todas as possíveis reações químicas dentro do seu sistema. Inclua a consideração de reações químicas anormais, incluindo aquelas que podem ocorrer em condições de falha.
- Consulte as folhas de dados do material/folhas de dados de segurança do material quando avaliar os perigos potenciais associados aos materiais do processo, por exemplo, a autoignição.
- Use técnicas de diluição para minimizar reações com oxidantes e materiais inflamáveis.
- Use o tipo correto de lubrificante em sua bomba quando bombear oxidantes e materiais pirofóricos.
- Não use metais pesados no trajeto do gás do seu sistema de bombeamento, se o processo produzir ou usar azida de sódio.
- Quando você efetuar os cálculos de segurança, certifique-se de que as pressões operacionais seguras, para todos os componentes do sistema, sejam levadas em consideração. Certifique-se de levar em consideração as condições anormais ou de falha.
- Certifique-se de incorporar o tipo correto de dispositivo de alívio de pressão, e que eles sejam adequadamente classificados para a sua aplicação.
- Certifique-se de que os bloqueios da exaustão não possam ocorrer.
- Certifique-se de que os gases de diluição sejam adequadamente regulados e monitorados.
- Se você bombear materiais perigosos, deve projetar o sistema para uma condição segura em falhas.
- Use óleos e lubrificantes PFPE (perfluoropoliéter) em bombas quando bombear oxidantes.
- Use um gás inerte para diluir gases pirofóricos e inflamáveis em níveis de segurança ou certifique-se de manter-se acima do limite de explosão/inflamabilidade superior considerando os fatores de segurança adequados durante todas as condições de processo incluindo falhas.
- Você não deve permitir que a pressão máxima do sistema exceda a classificação da pressão máxima de qualquer parte isolada do sistema.
- Considere o uso das bombas secas em preferência às bombas de vedação de óleo onde houver perigos associados com o óleo no volume movimentado.
- Elimine os volumes estagnados.
- Certifique-se de que o sistema seja adequadamente controlado e regulado.
- Use corta-chamas quando apropriado.
- Faça o teste do vazamento de sistemas e equipamentos antes de usar.

Esta página foi intencionalmente deixada em branco.