

## FONTES FIXAS EXISTENTES

#### SUBGRUPO FERTILIZANTES

PROPOSTA DE PADRÕES DE EMISSÃO DE POLUENTES ATMOSFÉRICOS PARA FONTES FIXAS EXISTENTES DO SETOR DE FERTILIZANTES E ÁCIDOS SULFÚRICO, NÍTRICO E FOSFÓRICO EM NÍVEL NACIONAL

BRASÍLIA, 23 DE SETEMBRO DE 2010

#### INTRODUÇÃO

#### **4 REUNIÕES:**

- PADRÃO DE REFERÊNCIA: RESOLUÇÃO CONAMA 382/2006
- MESMAS UNIDADES, FONTES E POLUENTES DA 382
- POLUENTES: MP, AMÔNIA, FLUORETOS, SO<sub>2</sub>, SO<sub>3</sub> e NO<sub>x</sub>
- DADOS DE MEDIÇÃO EM CHAMINÉS
- SIMPRIFERT ENVIA DADOS
- FEAM ANALISA DADOS
- 1ª PROPOSTA DO SETOR
- CONTRAPOSTA DA FEAM
- 2ª PROPOSTA DO SETOR
- PROPOSTA ACORDADA
- 100% PROPOSTA PADRÕES = PADRÕES CONAMA 382
- PROPOSTA DE PADRÕES QUE NÃO CONSTAM DA 382
- ESTABELECIMENTO DE PRAZOS

#### **METODOLOGIA ADOTADA**

- Visita técnica a fábrica de fertilizantes.
- Levantamento dos dados de emissão dos poluentes, no período de 2004 a 2008 – SINPRIFERT.
- Encaminhamento dos dados coletados e selecionados pelo SINPRIFERT para a FEAM.
- Análise estatística dos dados FEAM.
- Avaliação dos sistemas de controle
- Apresentação pelo setor de proposta de padrões de emissão considerando a idade da planta e tecnologia empregada.
- Experiência dos participantes.
- Padrões de referência: Res. CONAMA 382/2006 (Anexo XII).
- Proposta final e justificativas

#### Quadro 1 – Principais Unidades, fontes, poluentes e sistemas de controle

Unidade de Produção	Fontes de Emissão	Principais Poluentes	Sistema de Controle Usual		
<b>Visturadoras</b>	Transferências; Moagem; Classificação.	Material Particulado	Filtro de Manga		
Beneficiamento de	Transferências; Moagem	Material Particulado	Filtro de Manga		
Concentrado Fosfático	Secagem	Material Particulado	Filtro de Manga Precipitador eletrostático		
Produção de	Transferências	<b>Material Particulado</b>	Filtro de Manga		
Fertilizantes Fosfatados	Reator (inclusive de correia)	Material Particulado; Fluoretos; Amônia	Lavador de Gases.		
	Acidulação; Granulação; Cura; Secagem.	Material Particulado; Fluoretos; Amônia	Lavador de Gases.		
	Transferências; Classificações; Resfriamento.	Material Particulado.	Filtro de Manga; Lavador de Gases.		
Produção de Fertilizantes	Reações; Concentração; Evaporação	Material Particulado; Amônia	Lavador de Gases.		
Nitrogenados	Cristalização; Perolação; Granulação	Material Particulado; Amônia	Lavador de Gases.		
	Secagem; Transferências; Resfriamento.	Material Particulado; Amônia	Lavador de Gases.		
Produção de Acido Fosfórico (H₃PO₄)	Reação; Filtração; Evaporação	Material Particulado Fluoretos	Lavador de Gases.		
Produção de Acido Sulfúrico (H ₂SO₄)	Oxidação; Conversão; Torre de Absorção.	Dióxido de Enxofre. Trióxido de Enxofre.	Eficiência do processo. BAT		
Produção de Acido Nítrico (HNO₃)	Oxidação; Torre de Absorção.	Oxidos de Nitrogênio.	Absorção Estendida; Absorção Alcalina; Redução Catalítica Não Seletiva e Seletiva.		

## Quadro 2 – Unidades e/ou Fontes de Emissão que não constam da Resolução CONAMA 382/2006.

Unidade de Produção	Fontes de emissão	Poluentes		
Fertilizantes Fosfatados (exceto MAP e DAP)	Termofosfato – Forno elétrico de fusão	Fluoretos Totais	MP	
Fertilizantes Nitrogenados - Ureia	Evaporação, Granulação e Perolação	Amônia <sup>(1)</sup>	MP	
Acido Sulfúrico (H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> )	Torre de absorção de H₂SO₄ − Simples absorção convertida para dupla	SO <sub>2</sub> <sup>(1)</sup>	SO <sub>3</sub>	
Acido Nítrico (HNO <sub>3</sub> ) – Baixa Pressão ou Baixa Escala de Produção <sup>(2)</sup>	Torre de absorção de HNO <sub>3</sub>	NO <sub>2</sub>	(	

<sup>(1) =</sup> estabelecido prazo para adequação

<sup>(2) =</sup> produção menor que 120 t/dia

#### METODOLOGIA DA ANÁLISE ESTATÍSTICA

#### Pressuposto: Dados confiáveis e representativos

- Gráficos de linha avaliação da série temporal.
- Gráficos em caixa avaliação da variabilidade das medições. Uso do Software SPSS.
- Estudo e identificação de Outliers.
- Eliminação de outliers (cortes).
- Distribuição de classes frequência (histogramas).
- Retiradas de classes vazias.
- Percentil 95% determina um valor de concentração abaixo do qual são encontradas 95% das observações (concentrações medidas).
- Tomada de decisão.

#### **PROPOSTAS**

**JUSTIFICATIVAS** 

## 1<sup>a</sup> PROPOSTA Poluente: Material Particulado

- > UNIDADE DE PRODUÇÃO: Fabricação de fertilizantes
- **FONTE DE EMISSÃO:** Processo de secagem do concentrado fosfático e demais fontes de produção de fertilizantes.
- PROPOSTA: Prazos para enquadramento pelos órgãos ambientais regionais para as fontes com dificuldades no atendimento aos limites da Resolução 382/06, quais sejam:
  - 150mg/Nm³ secagem de concentrado fosfático
  - ∘ 75mg/Nm³ demais fontes

#### Poluentes - FLUORETO TOTAL E MATERIAL PARTICULADO

MP

- UNIDADE DE PRODUÇÃO: Termofosfato (MG)
- FONTE DE EMISSÃO: Forno elétrico de fusão

#### **PROPOSTA:**

- Fluoretos totais: 0,2 kg/t de fosfato alimentado
- Material Particulado: 75 mg/Nm³ (CONAMA 382/2006)

#### F

#### MP

# 2ª PROPOSTA - FÁBRICA DE TERMOFOSFATO TABELA 1 - SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS

DESCRIÇÃO	DATA	CAPACIDADE DE PRODUÇÃO	LIMITE DE EMISSÃO	OBSERVAÇÃO
Implantação / início de operação	1967			- Unica planta no Brasil - Tecnologia japonesa
Adequações / melhoramentos	Até 1986	180.000 t/ano	F = 0,30kg/t fosfato MP = 100mg/Nm³	-Investimentos: R\$ 8 milhões - Deliberação COPAM nº 011/86 e 01/92 - Taxa emissão Fluoreto: 0,84kg/h / forno
Melhoramentos no despoeiramento e material absorvente	2003 - 2004	180.000 t/ano	F <sup>-</sup> = 0,25kg/t fosfato MP = 75mg/Nm³	- Taxa emissão Fluoreto: 0,70kg/h / forno
oara o flúor	2004 - 2007	180.000 t/ano	= = 0,20kg/t fosfato MP = 75mg/Nm³	-Taxa emissão Fluoreto: 0,56kg/h / forno (redução=33,3%) - Investimentos 2003-2007: R\$ 4 milhões

NH<sub>3</sub>

MP

Unidade: Fertilizantes nitrogenados - Uréia

Poluente: Amônia e material particulado

- Localização: Bahia, Sergipe e Paraná
- Fonte de Emissão: Torre de perolação

#### **PROPOSTA:**

Amônia: 150mg/Nm³ - Prazo: 4 anos (adequa)

Material particulado: 75mg/Nm³ (Resol. 382/2006) (Ratificação)

MP

#### PLANTAS DE FERTILIZANTES NITROGENADOS – UREIA

#### TABELA 2 - SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS

Descrição	Data	Capacidade de produção	Limite de emissão	Observação
lnício de operação	BA: 1978	800 t/d	300 mg/Nm³	- Projeto: início década de 70 - Tecnol. Toyo Engineering
	SE: 1982	1.100 t/d	300 mg/Nm³	- Projeto: final década de 70 - Tecnol. Toyo Engineering
	PR: 1982	1.500 t/d	150-300 mg/Nm <sup>3</sup>	- Projeto: final década de 70 - Tecnol.Stamicarbon
Melhoramentos: melhor conversão síntese de uréia,	BA: 2000	1.500 t/d	150-300 mg/Nm <sup>3</sup>	- Pequena redução na emissão de NH <sub>3</sub> na torre
recuperação amônia ivre e lavagem gases na torre de perolação	SE: 1998	1.800 t/d	150-300 mg/Nm <sup>3</sup>	<ul> <li>EFMA: NH<sub>3</sub>=35-245 mgNm<sup>3</sup></li> <li>Altura das chaminés:</li> <li>BA e SE: 70 m</li> </ul>
ia torre de perolação	PR: 1997	1.975 t/d	150-300 mg/Nm <sup>3</sup>	- PR: 100 m



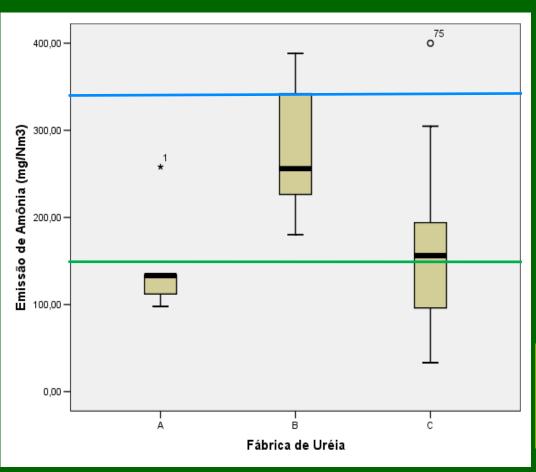
#### **Quadro 3 - Cronograma:**

	Ano ⇒	Ano 1			Ano 2				Ano 3					Ano 4							
Atividade	Meses ⇒	2	4	6	8	10 1	2 14	4 16	18	20	22 24	1 26 2	28 3	0 32	34	36	38	40	42	14 4	<b>16 4</b> 8
Estudos de alternativas tecnológicas																					
Projeto (estrutural, físic	o e financeiro)																				
Detalhamento + compra	de equipamentos														П						
Obras + Construção + Implantação																					
Testes e ajustes																					

#### NH<sub>3</sub>

#### 3ª PROPOSTA

#### ANÁLISE ESTATÍSTICA FERTILIZANTES NITROGENADOS - UREIA



P95 = 342 mg/Nm<sup>3</sup> (c/ *outlier* ) (Linha azul)

P. Proposto = 150 mg/Nm<sup>3</sup> (Linha verde)

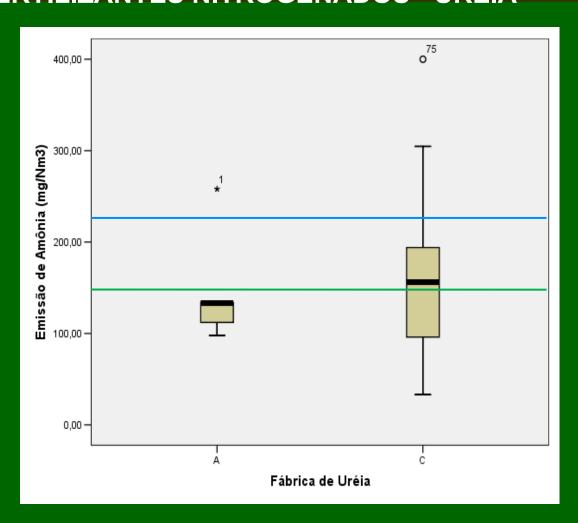
	NH <sub>3</sub> - UREIA							
EMPRESAS	Α	В	С					
OBSERVAÇÕES	7	30	41					

Figura 1 – Gráfico em caixa de emissão amônia do sistema de evaporação, granulação e Perolação da Unidade de Fertilizantes Nitrogenados - Uréia das empresas "A", "B", e "C"

#### NH<sub>3</sub>

#### 3ª PROPOSTA

#### ANÁLISE ESTATÍSTICA FERTILIZANTES NITROGENADOS - UREIA



P95 = 242
(s/ outlier e sem a
empresa B)
(Linha azul)
PP = 150 (Linha Verde)

Figura 2 – Gráfico em caixa de emissão amônia do sistema de evaporação, granulação e Perolação da Unidade de Fertilizantes Nitrogenados - Ureia das empresas "A" e "C"

SO<sub>2</sub>

SO<sub>3</sub>

#### Fabricação de H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> Fonte:

Torre de Simples absorção convertida para Dupla

Fábricas: G e H em SP

#### **PROPOSTA:**

**SO<sub>2</sub>:** 3,0 kg/t de H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> a 100%-Prazo: 4 anos (adequa)

 $SO_3$ : 0,15 kg/t H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> a 100% (Resol. 382/2006) (Ratificação)

#### PLANTA DE ÁCIDO SULFÚRICO CONVERSÃO DE SIMPLES ABSORÇÃO PARA DUPLA - FÁBRICA H

#### TABELA 3 - SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS

Descrição	Data	Capacidade de produção	Limite de emissão	Observação
Implantação	1970	643 t/d	13,1 kg/t H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> a 100%	- Projeto Door - Taxa emissão SO <sub>2</sub> : 351kg/h
Implantação dupla absorção (trocador gás-gás frio, economizador, corre absorção intermediária, 4 resfriadores de ácido, bomba de recirculação)	1986	900 t/d	4,4 kg/t H₂SO₄ a 100%	- Investimento: R\$ 65 milhões - Taxa emissão SO <sub>2</sub> : 183,3kg/h
Substituição dos catalisadores	1996			- Investimento: R\$ 0,7 milhões
Substituição torre de absorção ntermediária (melhorou rrigação de ácido) e novos catalisadores no 4º leito	1999		3,5 kg/t H₂SO₄ a 100%	- Investimento: R\$ 19,5 milhões

#### SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS PLANTA DE ÁCIDO SULFÚRICO CONVERSÃO DE SIMPLES ABSORÇÃO PARA DUPLA

#### Providências iniciais:

- Avaliar conjunto turbina e soprador de ar para possibilitar concentração ideal de SO<sub>2</sub> na entrada do 1º leito catalítico e fornecer ar para resfriamento na saída do 3º leito;
- Avaliar tipo e quantidade de queimadores de enxofre e layout da fornalha para garantir teor de SO<sub>2</sub> na entrada do 1ª leito catalítico;
- Avaliar avanço tecnológico de catalisadores, buscando otimização de temperaturas e maximização de conversão de SO<sub>2</sub> para SO<sub>3</sub>;
- Avaliar todo sistema de circulação de acido buscando otimização das temperaturas do ácido e dos gases na entrada de cada torre de absorção.

#### PLANTA DE ÁCIDO SULFÚRICO CONVERSÃO DE SIMPLES ABSORÇÃO PARA DUPLA

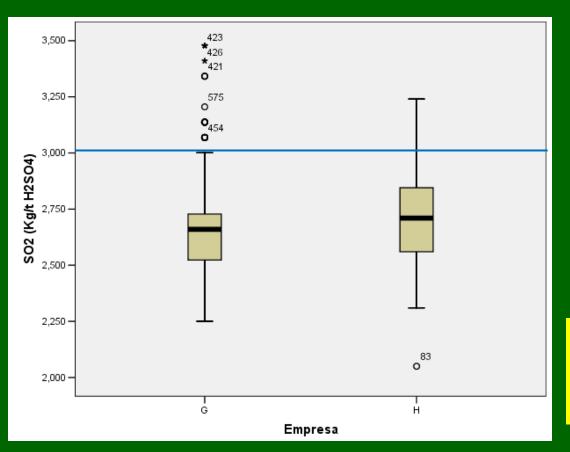
#### **Investimentos:**

- -Fábrica G = R\$ 21 milhões
- -Fábrica H = R\$ 25 milhões

#### Quadro 4 - Cronograma:

	Ano ⇒	Ano 1		Ano 2			Ano 3			T	Ano 4								
Atividade	Meses ⇒	2	4	6	3 10	12	14 ′	16 18	3 20	22 24	26 2	28 30	32	34 3	6 38	40	42 4	14 46	6 48
Estudos de alternativas	tecnológicas																		П
Projeto (estrutural, físic	o e financeiro)																		П
Detalhamento + compra	de equipamentos										П	П	П						П
Obras + Construção + Implantação																			
Testes e ajustes																			П

# 4ª PROPOSTA ANÁLISE ESTATÍSTICA ÁCIDO SULFÚRICO SIMPLES ABSORÇÃO CONVERTIDA PARA DUPLA

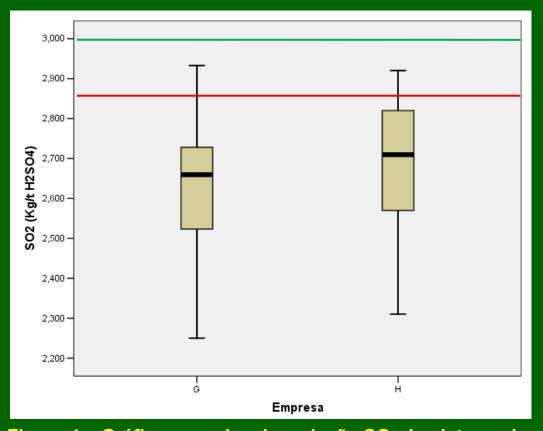


P95 = 3,05 mg/Nm<sup>3</sup> (c/ outlier) (Linha azul)

SO <sub>2</sub> - H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>									
EMPRESAS	G	Н							
OBSERVAÇÕES	592	15							

Figura 3 – Gráfico em caixa de emissão SO<sub>2</sub> do sistema de simples absorção convertida para dupla da fabricação de ácido sulfúrico das empresas "G" e "H", com *outliers* 

# 4ª PROPOSTA ANÁLISE ESTATÍSTICA ÁCIDO SULFÚRICO SIMPLES ABSORÇÃO CONVERTIDA PARA DUPLA



PP = 3,0 mg/Nm<sup>3</sup> (Linha verde)

P95 = 2,85 (Linha vermelha)

Figura 4 – Gráfico em caixa de emissão SO<sub>2</sub> do sistema de simples absorção convertida para dupla da fabricação de ácido sulfúrico das empresas "G" e "H", sem *outliers* 

#### 5<sup>a</sup> PROPOSTA

Fabricação de HNO<sub>3</sub> baixa pressão e baixa escala de produção (< 120 t/d)

Fonte: Torre de absorção de ácido nítrico

Fábricas: São Paulo e Bahia

**PROPOSTA:** 

**NOX:** 5,0kg/t de HNO<sub>3</sub> a 100%

#### NOx

### 5ª PROPOSTA

#### PLANTA DE ÁCIDO NÍTRICO – BAIXA PRESSÃO

#### TABELA 4 - SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS

Descrição	Data	Capacidade de produção	Limite de emissão	Observação
Projeto / início de operação	1954 / 1957	180 t/d	>4.000 ppm	- Unica no Brasil - Tecnologia UHDE
Modificações nas 2 ultimas torres (instalações de trocadores de calor, distribuidores tipo spray, distribuidor de liquido, substituição recheio cerâmico e nversão fluxo gás)	1990		1.200 ppm	- Investimento: -R\$ 5 milhões
Instalação coletor de gás (torres l e J)	1994			- Investimento: - R\$ 1,5 milhão
Instalação de lavagem dos gás residual (solução H <sub>2</sub> O <sub>2</sub> )	1995	220 t/d	5,0 kg/t HNO <sub>3</sub> (800 ppm)	- Investimento:
Modificação no sentido fluxo da torre J	1998			- R\$ 4 milhões
Substituição do recheio cerâmico da torre A	2008			<ul><li>Investimento:</li><li>R\$ 4 milhões</li></ul>



#### 5<sup>a</sup> PROPOSTA

## PLANTA DE ÁCIDO ÁCIDO NÍTRICO BAIXA ESCALA DE PRODUÇÃO (< 120 t/dia)

#### TABELA 5 - SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS

Descrição	Data	Capacidade de produção	Observação
Projeto	final década de 70	100t/d	- Proj. Grande <i>Paroi</i> se
Início de operação	1981	100t/d	
Monitoramento diário	set a dez/2008 e jan a mai/2009		- Variando de 1,3 a 15,7 kg/t ácido
Estudos recentes sobre unidade de refrigeração e fluido utilizado	2009-2010		- Tecnologia CDL-Vitock - Não há garantias de redução de NOx

#### NOx

#### 5<sup>a</sup> PROPOSTA

#### ANÁLISE ESTATÍSTICA ÁCIDO NÍTRICO BAIXA PRESSÃO E BAIXA ESCALA DE PRODUÇÃO

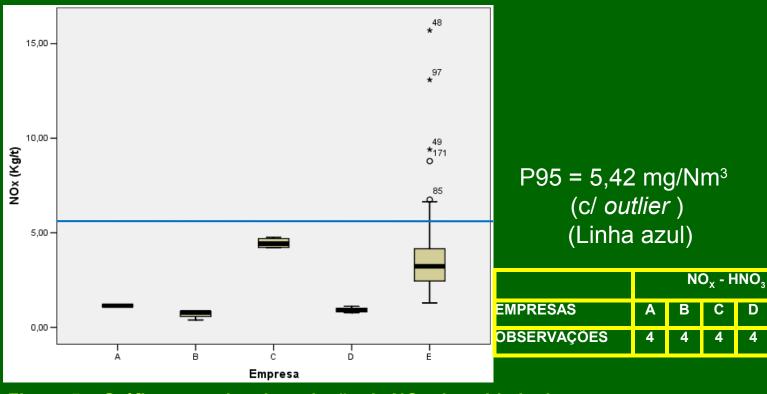


Figura 5 – Gráfico em caixa de emissão de NOx da unidade de baixa pressão ou baixa escala de produção da fabricação de ácido nítrico das empresas "A", "B", "C", "D" e "E", com outliers

#### 5<sup>a</sup> PROPOSTA

#### ANÁLISE ESTATÍSTICA ÁCIDO NÍTRICO BAIXA PRESSÃO E BAIXA ESCALA DE PRODUÇÃO

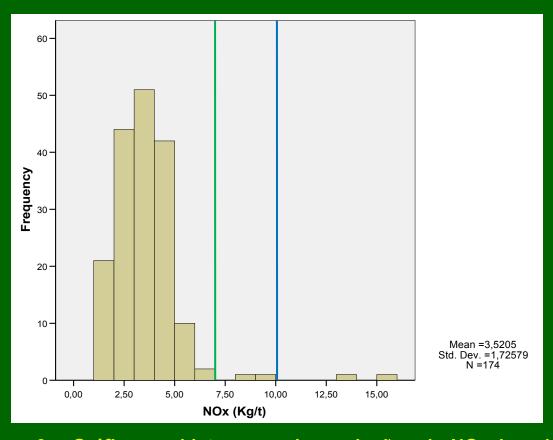
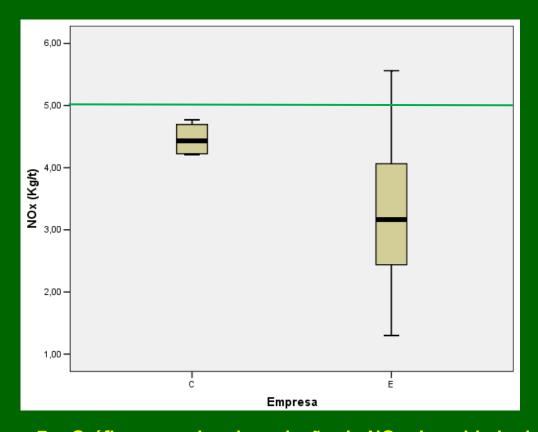


Figura 6 – Gráfico em histograma das emissões de  $NO_x$  da unidade de baixa pressão ou baixa escala de produção da fabricação de ácido nítrico das empresas "C" e "E".



# 5ª PROPOSTA ANÁLISE ESTATÍSTICA ÁCIDO NÍTRICO BAIXA PRESSÃO E BAIXA ESCALA DE PRODUÇÃO



PP = 5,0 mg/Nm³ (Linha verde)

Figura 7 – Gráfico em caixa de emissão de NOx da unidade de baixa pressão ou baixa escala de produção da fabricação de ácido nítrico das empresas "C" e "E", sem outliers.

#### 6<sup>a</sup> PROPOSTA

F

MP

Fabricação de H<sub>3</sub>PO<sub>4</sub> Fontes de emissão: Reatores, Filtros e Concentrador de ácido fosfórico.

Fábricas: 3 plantas em MG

#### **PROPOSTA:**

Fluoreto Total: 0,04 kg/t de P<sub>2</sub>O<sub>5</sub> alimentado (Resol. 382/2006)

Prazo: 5 anos

MP: 75 mg/Nm³ (Ratificação)

F

#### PLANTA DE ÁCIDO ÁCIDO FOSFÓRICO - MG

MP

#### TABELA 6 - SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS

Descrição	Data	Capacidade de produção	Limite de emissão	Observação
Projeto 1ª e 2ª unidades	Meados década 70	470 t/dia de P <sub>2</sub> O <sub>5</sub>		-Tecnologia Krebs-Rhoune Poulenc
Substituição por água mais limpa no 1º estágio de lavagem	1987			
Projeto 3ª unidade	1996	520 t/dia de P <sub>2</sub> O <sub>5</sub>		-Processo "Diplo" -Tecnologia Krebs-Technip
Adequação sistemas avagem (3 plantas)	2004		0,1kg/t P <sub>2</sub> O <sub>5</sub>	Investimento: R\$8,5 milhões -Monitoramento: média de 0,0832 kg/t $P_2O_5$ -EFMA (BAT): 30mg/Nm3 equivalente 0,12kg/t $P_2O_5$

# 6ª PROPOSTA SUMÁRIO DAS AÇÕES DESENVOLVIDAS PLANTA DE ÁCIDO FOSFÓRICO

#### Providências iniciais:

Estudo para avaliar modificações do atual sistema de lavagem envolvendo:

- Possível modificação do conjunto Venturi-torre de lavagem por lavadores de múltiplo estágio;
- Possível substituição de bombas, exaustores e tanques;
- Avaliar disponibilidade de espaço físico para viabilizar as modificações.

#### 6<sup>a</sup> PROPOSTA

#### PLANTA DE ÁCIDO FOSFÓRICO

#### **Investimentos:**

**Previsão = R\$ 14 milhões** 

#### Quadro 5 - Cronograma:

Planta	Ano ⇒		Ano 1					Ano 2		Ano 3		Ano 4			Ano 5					
	Atividade	Meses ⇒	2	4	6	8	10	12	14 16 18 20 22 24	2	26 28 30 32 34 36	38	40	<b>12</b> 4	4 46	48	50 52	2 54	56 58	8 60
Planta 1	Estudos e Projeto																			П
	Detalhamento + compra de equipamentos																			П
	Construção + implantação									ı										П
	Testes e ajustes																			
Plantas 2 e 3	Detalhamento + compra de equipamentos																			
	Construção + implantação																			
	Testes e ajustes																			m II

### CONCLUSÃO

### Tabela 7 – Limites de emissão de poluentes atmosféricos para as fontes que não constam da Resolução CONAMA 382/ 2006

PROPOSTA SUBGRUPO FERTILIZANTES							
Unidade de Produção	Fontes de emissão	Amônia (mg/Nm³)	Fluoretos Totais (kg/t fosfato)	MP (mg/Nm³)			
Fertilizantes Fosfatados (exceto MAP e DAP)	Termofosfato – Forno elétrico de fusão	NA	0,2	75			
Fertilizantes Nitrogenados – Ureia	Evaporação, Granulação e Perolação	150 Prazo = 4 anos	NA	75			
	Secadores, Resfriadores, Classificação e Transferências	NA	NA	75			
Acido Sulfúrico (H₂SO₄)	Torre de absorção de H₂SO₄ – Simples absorção convertida para dupla	3,0 kg SO <sub>2</sub> /t de H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 100% Prazo = 4 anos	0,15 kg de SC 100'				
Acido Nítrico – Baixa pressão ou baixa escala de produção <sup>(2)</sup>	Torre de absorção de HNO <sub>3</sub>	5,0 kg/t	de HNO₃ a 100º	%			

#### **Tabela 8 – Comparação dos Limites propostos x Limites Estaduais**

UNIDADE DE PRODUÇAO / FONTE DE EMISSÃO	PARAMETRO	UNIDADE	SAO PAULO <sup>(1)</sup> 1976	MINAS GERAIS <sup>(2</sup> 1992	PARANA(3) 2006	PROPOSTA SUBGRUPO
Fertilizante Termofosfatado Forno Elétrico de fusão	Fluoreto Total (F <sup>-</sup> )	kg/t fosfato alimentado		0,3		0,2
Fertilizantes Nitrogenados – uréia (Perolação/Uréia)	Amônia (NH₃)	mg/Nm³			60	150,0 (4 anos)
Fabricação de H2SO4 - Conversão de simples absorção para dupla absorção	SO <sub>2</sub>	kg/t H₂SO₄ a 100%	3,5			3,0 (4 anos)
Fabricação de HNO3 - Baixa pressão ou baixa escala de produção (2)	NO <sub>x</sub> (expresso como NO <sub>2</sub> )	kg/t de kg/t de HNO <sub>3</sub> a 100%	5,0			5,0

<sup>(1) =</sup> Decreto nº 8468/76 CETESB; (2) DN 01/1992; (3) Resolução 054/06 - SEMA

Tabela 9 – Limites de emissão de poluentes atmosféricos para fabricação de fertilizantes

	PROPOSTA SUBGRUPO FERTILIZANTES						
Unidade de Produção	Fontes de emissão	Amônia <sup>(1)</sup>	Fluoretos Totais <sup>⑴</sup>	MP <sup>(1)</sup>			
Misturadoras	Misturadores /Peneiramento/ Transferências	NA	NA	75			
Beneficiamento Conc.	Secagem	NA	NA	150			
osfático	Moagem e Transferências	NA	NA	75			
ertilizantes Fosfatados exceto MAP e DAP)	Acidulação/Granulação (Granuladores / Secadores e Resfriadores)	NA	0,1 kg/t P <sub>2</sub> O <sub>5</sub> alim.	75			
	Classificação e Transferências	NA	NA	75			
ertilizantes Fosfatados exceto MAP e DAP)	Termofosfato – Forno elétrico de fusão	NA	0,2 kg/t fosfato	75			
ertilizantes Fosfatados: MAP e DAP	Neutralização /Amoniação/Granulação	0,02 kg/t produto	0,03 kg/t P₂O₅ alim.	75			
	Secadores e Resfriadores	NA		75			
	Classificação e Transferências	NA	NA				
ertilizantes litrogenados – exceto	Evaporação, Granulação e Perolação	60	NA	75			
reia	Secadores, Resfriadores, Classificação e Transferências	NA	NA	75			
ertilizantes Iitrogenados – Ureia	Evaporação, Granulação e Perolação	150 Prazo = 4 anos	NA	75			
	Secadores, Resfriadores, Classificação e Fransferências	NA	NA	75			

Tabela 10 – Limites de emissão de poluentes atmosféricos para a fabricação de H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>

	PROPOSTA SUBGRUPO FERTILIZANTES							
Unidade de Produção	Fontes de emissão	SO <sub>2</sub>	SO <sub>3</sub>					
Ácido Sulfúrico (H₂SO₄)	Torre de absorção de H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> – Dupla absorção	2,0 kg/t de H₂SO₄ 100%	0,15 kg/t H₂SO₄ a 100%					
Ácido Sulfúrico (H₂SO₄)	Torre de absorção de H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> – Simples absorção convertida para dupla	3,0 kg/t de H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 100% Prazo = 4 anos	0,15 kg/t H₂SO₄ a 100%					

Tabela 11 – Limites de emissão de poluentes atmosféricos para a fabricação de HNO<sub>3</sub>

PROPOSTA SUBGRUPO FERTILIZANTES						
Unidade de Produção	Fontes de emissão	NO <sub>X</sub> <sup>(1)</sup>				
Ácido Nítrico (HNO₃)	Torre de absorção de HNO <sub>3</sub>	1,6 kg/t de HNO <sub>3</sub> a 100%				
Acido Nítrico – Baixa pressão ou baixa escala de produção <sup>(2)</sup>	Torre de absorção de HNO <sub>3</sub>	5,0 kg/t de HNO <sub>3</sub> a 100%				

Tabela 12 – Limites de emissão de poluentes atmosféricos para a fabricação de H<sub>3</sub>PO<sub>4</sub>

PROPOSTA SUBGRUPO FERTILIZANTES								
Unidade de Produção	Fontes de emissão	Fluoretos Totais	MP					
Ácido Fosfórico (H₃PO₄)	Reação de formação de H₃PO₄: filtragem e concentração	0,04 kg/t de P₂O₅ alimentado Prazo = 5 anos	75 mg/Nm³					