# 燃煤锅炉烟气高效除微细颗粒物新技术

# 谭厚章 教授

西安交通大学 热能工程系

1/4/2022

2013年发电企业节能减排技术论坛



# 主要内容

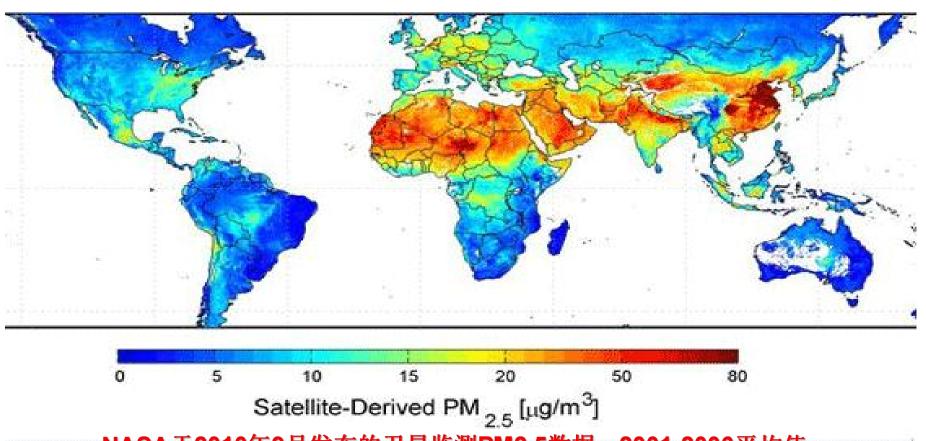
- 1. 治理背景
- 2. 微细颗粒物控制技术
- 3. 湿式毛细相变PM控制技术



# 1. 治理背景

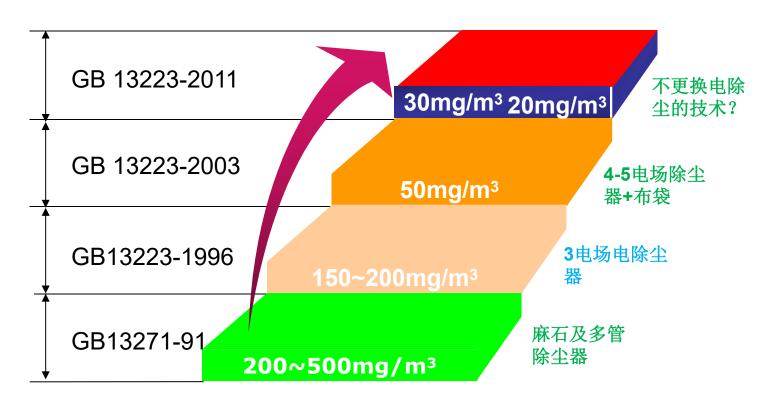


### 1.3 微细颗粒物的排放现状



NASA于2010年9月发布的卫星监测PM2.5数据,2001-2006平均值。

【图中: 颜色由深蓝, 浅蓝, 到黄色, 暗红, 代表着PM2.5的浓度越来越高】



GB 13223-2011被称作史上"最严格"的标准,最新标准的出台,意味着相关单位面临着更加巨大的减排压力!

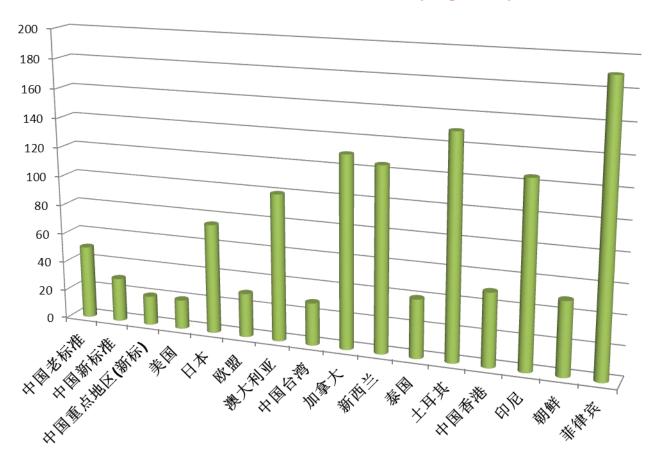




# 重点区域大气污染防治"十二五"规划

根据《中华人民共和国大气污染防治法》与《中华人民共和国 国民经济和社会发展第十二个五年规划纲要》,制定《重点区域大气 污染防治"十二五"规划》。规划范围为京津冀、长江三角洲(以下 简称"长三角")、珠江三角洲(以下简称"珠三角")地区,以及辽 宁中部、山东、武汉及其周边、长株潭、成渝、海峡西岸、山西中 北部、陕西关中、甘宁、新疆乌鲁木齐城市群(具体范围详见附表), 共涉及 19 个省、自治区、直辖市,面积约 132.56 万平方公里,占 国土面积的 13.81%。 二〇一二年十月

#### 各国火电机组排放限值(mg/m3)





电力公司-----巨大的减排压力! 环保产业-----巨大的机遇!

高效除尘---脱硫---脱硝---精细除尘



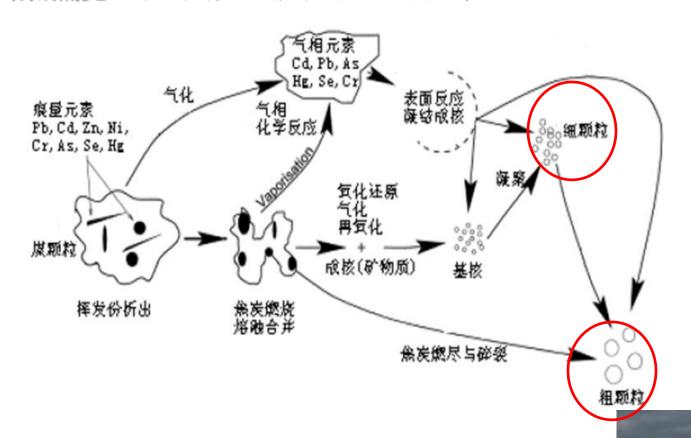
# 2. 燃煤锅炉微细颗粒物控制技术





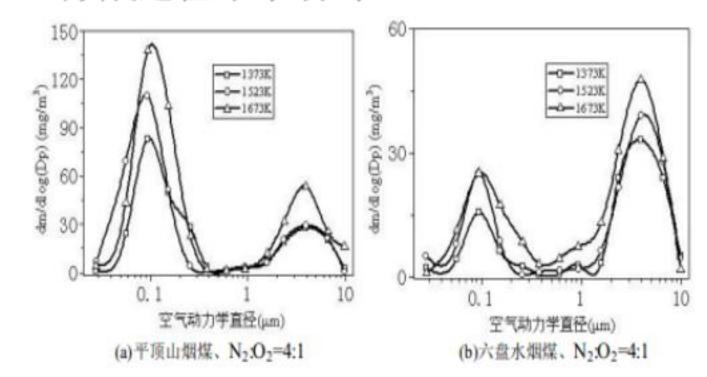
# 2.1 燃烧过程微细颗粒物的生成机理

#### (1) 煤燃烧过程中微细颗粒物的形成机理



#### 2.2 燃煤微细颗粒物排放特性

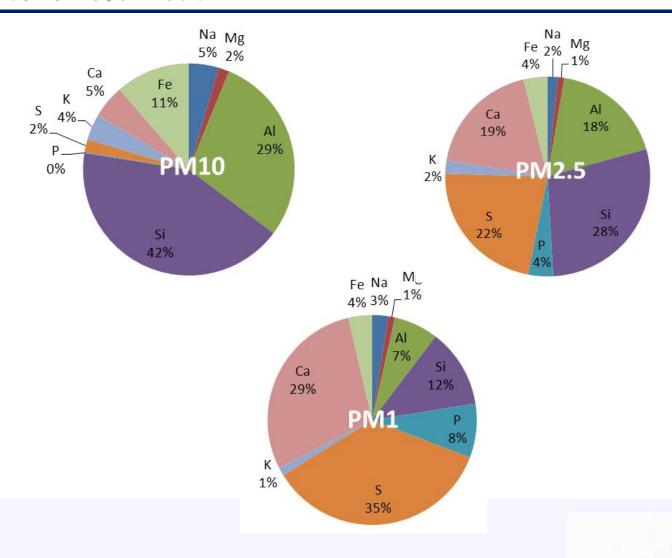
#### (1) 形成过程-粒径分布



双峰分布



#### 2.3 颗粒元素组成



#### 2.4 燃煤微细颗粒物控制技术

#### (1) 总体控制思路

#### 一. 使细颗粒物长大再脱除

- · 利用电场、声场、磁场、喷入少量化学团聚剂等,增进细颗粒物间的 有效碰撞接触,促进其团聚长大;
- 喷蒸汽、水雾,在细颗粒物表面核化凝结、长大等;



# 目前电厂技术路径

- 1、布袋除尘器:可达标,维护费用、改造费用高;
- 2、电除尘器改造(高频电源、电凝并、旋转电极): 难达标;
- 3、电除尘器+湿式静电除尘器:
- 可达标,维护费用高,可靠性需检验;
- 4、电除尘器+相变毛细除尘器:
- 可达标,维护费用低,可靠性需检验;



#### 湿式静电除尘技术-WESP

#### 一. 收尘原理

与干式电除尘器一样。

#### 二、特点:

- 采用液体冲刷集尘极表面来进行清灰,代替震打清灰;
- ▶ 烟尘排放可达20mg/m以下; 甚至更低。

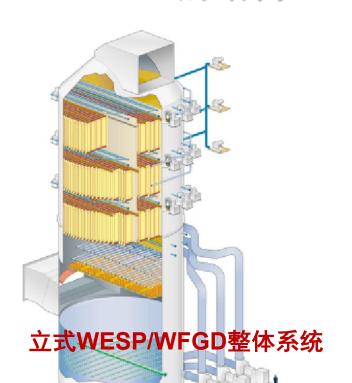
问题:集尘极表面的水膜均匀稳定,不产生断流和干区;

集尘极的腐蚀问题。



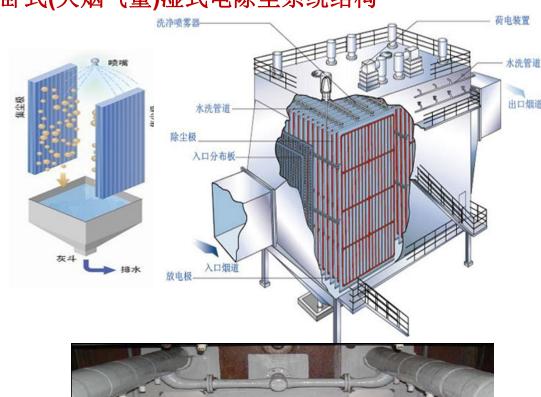


#### (2) WESP的结构





#### 卧式(大烟气量)湿式电除尘系统结构





#### (5) WESP的应用现状

#### 国外:

- □ WESP已经在制酸和冶金等有广泛和成功的应用。在电厂应用还不普及,目前在北美仅有几家美国电厂使用WESP来控制烟气混浊度及收集酸雾、粉尘颗粒。
- □ 在日本,日本三菱的WESP已有10多套在燃煤电厂中应用。

国内: 国电环保院、龙净、菲达、西安重型机械研究所(钢铁)、扬州中兴环保(硫酸行业)、山东国舜、热工院



- □ 龙净环保: 2011年12月,福建20t/h锅炉上中试, 2013年1月,龙净在上海长兴岛第二发电厂一次成功投运。 < 10mg/m³
- □ 南环院: 2012年底,国电益阳300MW机组投运。阳极材料采用耐酸 碱腐蚀柔性布;

成果: 颗粒排放为18.5毫克/立方米, 除尘效率=?

- □ 山东国舜工程: 日钢,颗粒物排放17.1、13.92mg/Nm³。 除尘效率70-80%。
- □ 西安重型机械研究所:钢铁工艺除尘, < 10mg/m3,除尘效率80%以上
- □ 扬州中兴环保: (硫酸行业),除雾效率>90%,没除尘效率数据。
- □ 热工院秦岭电厂中试报告:出口烟尘浓度16mg/m³;除尘效率80%.
- □ 除尘效率低原因: 凝聚效率较低。



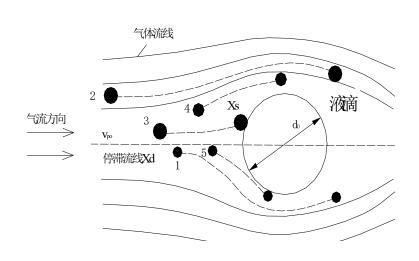
# 3. 湿式毛细相变PM控制技术





#### 技术启发1: 热泳力效应

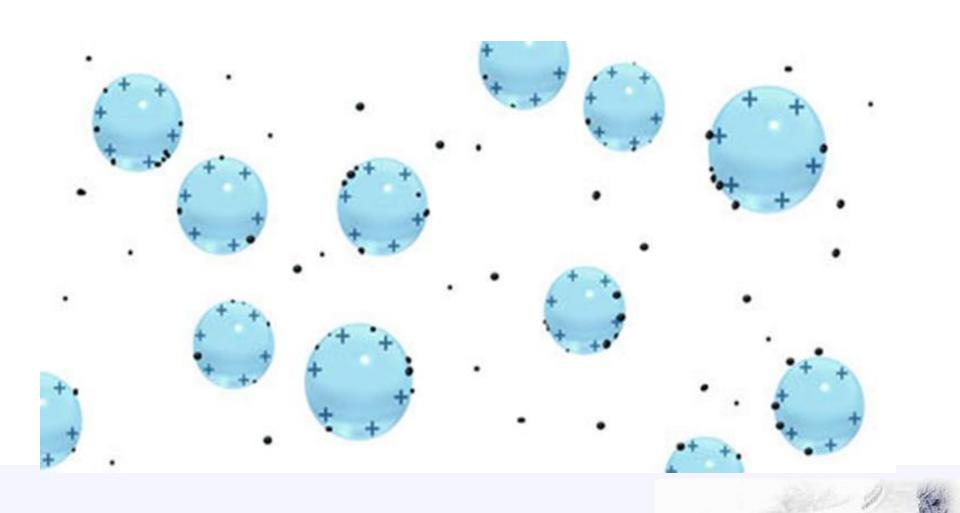
灯罩、暖气墙壁变黑就是典型的热泳现象。







# 技术启发2: 雨室洗涤环境





#### 3.1 物理模型建立

微细粉尘的湿去除可以采用湿沉降的通用动力方程进行描述:

$$\frac{\partial n_{\mathbf{p}}(d_{\mathbf{p}},t)}{\partial t} = -\Lambda(d_{\mathbf{p}})n_{\mathbf{p}}(d_{\mathbf{p}},t) = n_{\mathbf{p}}(d_{\mathbf{p}},t) \int_{D_{\mathbf{d},\min}}^{D_{\mathbf{d},\max}} K(d_{\mathbf{p}},D_{\mathbf{d}})E(d_{\mathbf{p}},D_{\mathbf{d}})dDd$$

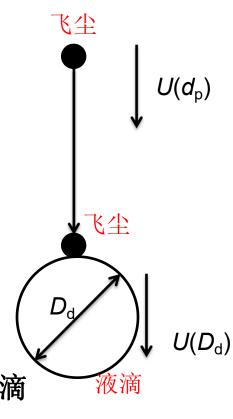
其中:  $\Lambda(d_p)$  —飞尘的清除系数,

 $K(d_p, D_d)$  —碰撞核或碰撞概率,表示飞尘 $(d_p)$ 与液滴

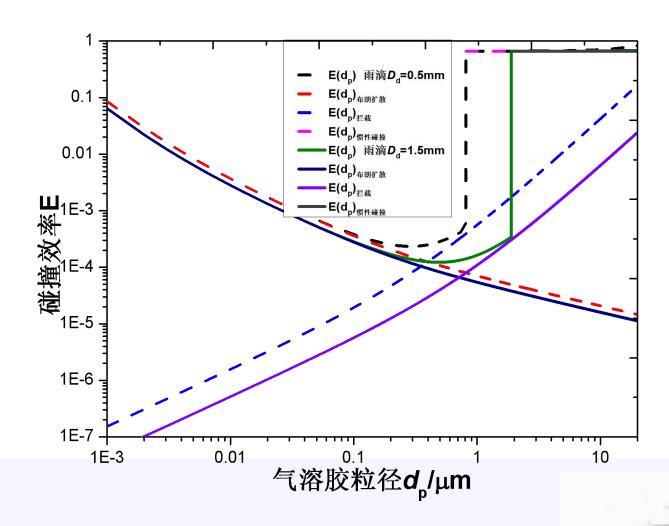
 $(D_d)$ 在同一时刻几何轨道发生交叉而碰撞的概率。

 $E(d_p,D_d)$  —碰撞效率,表示同一轨道上交叉的两颗粒

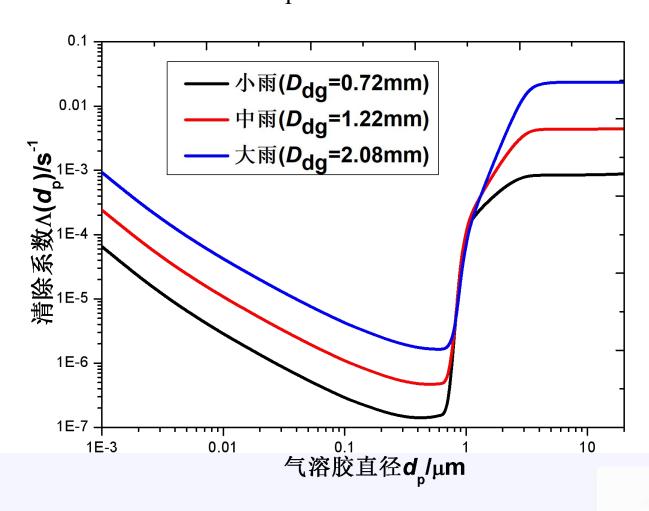
由于湍流扩散/布朗扩散等作用滑移开来的效率。



# 碰撞效率 E(dp,Dd)

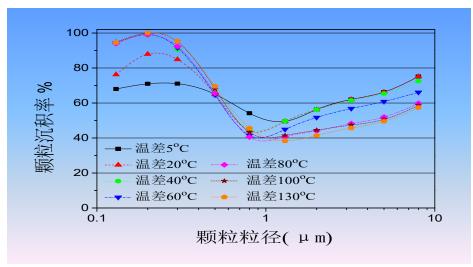


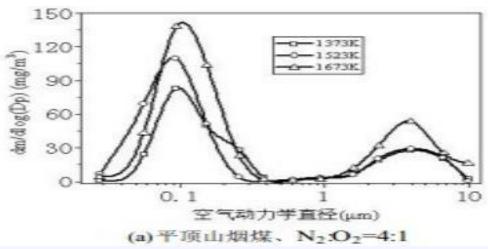
# 清除系数 $\Lambda(d_p)$



加强饱和湿蒸汽 相变程度,调节 凝水量。

#### 结构设计:加强布朗扩散,提高亚微米颗粒清除效率:



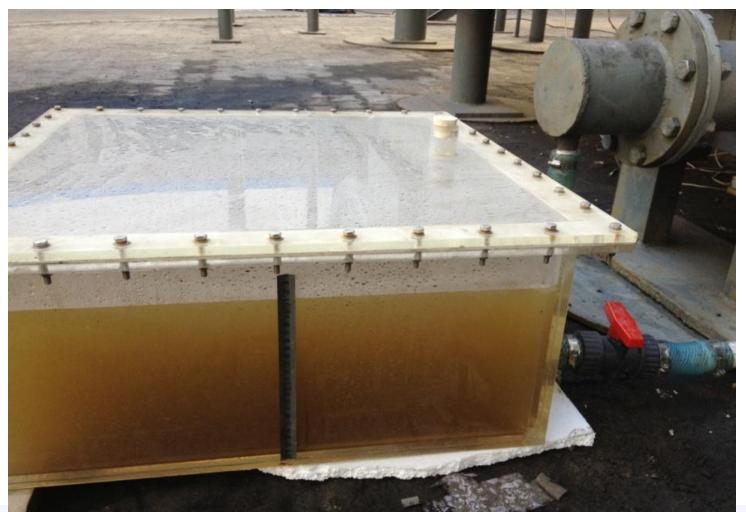






# 雨强控制实验台





video1



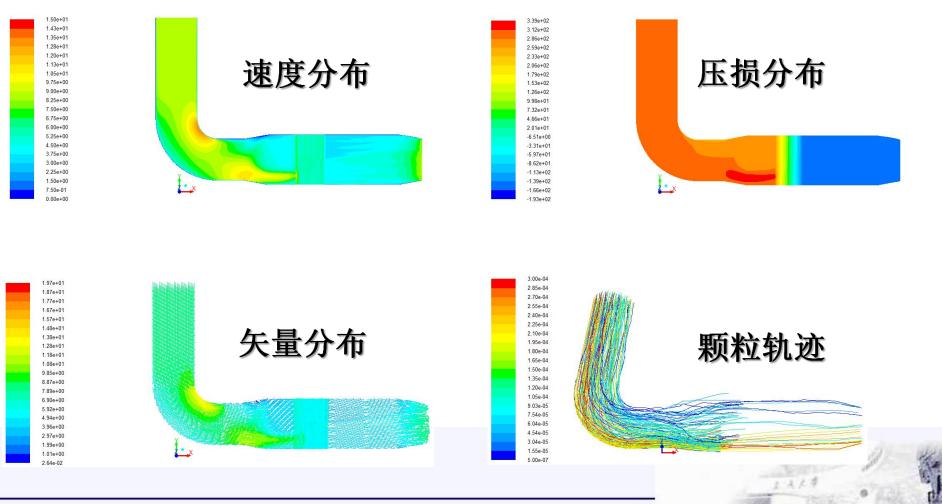
# 表3-1 除尘效果试验数据汇总

	名 称		符号	单位	数 据		
1	工况				1	2	3
2	耳	烟道尺寸	D	m	ф1.208	ф1.208	ф1.208
		入口烟气流速	u	m/s	5.8	5.8	5.8
3		烟气流量	Q'	Nm³/h	30524	30524	30524
4	验台	烟气温度	θ'	${\mathfrak C}$	57	57	57
5	入口	采样嘴直径	d	mm	8	8	8
6		采样物料净重	$\mathbf{m}_1$	mg	78.4	61.2	65.3
7		采样时间	τ	min	40	40	40
8		烟气固态物浓度		mg/Nm	87.8	84.5	90.1
9	36 台口	烟道尺寸	D	m	1.5×1.38	1.5×1.38	1.5×1.38
10		烟气流量	Q'	Nm³/h	28400	28400	28400
11		烟气温度	θ'	${\mathbb C}$	53	53	53
12		采样嘴直径	d	mm	12	12	12
13		采样物料净重	m <sub>1</sub>	mg	50.9	66.7	45.2
14		采样时间	τ	min	180	180	180
15		烟气固态物浓度		mg/Nm	10.9	12.1	10.4
16	除尘效率		η	%	88.4	88.0	88.7
	3 4 5 6 7 8 9 10 11 12 13 14 15	2 3 4 验台 5 6 7 8 9 10 11 12 13 14 15	1     工况       2     烟道尺寸       入口烟气流速     烟气流量       3     烟气温度       5     入口     采样嘴直径       6     采样物料净重       7     烟气固态物浓度       9     烟道尺寸       10     烟气流量       11     烟气温度       12     出口       13     采样嘴直径       14     采样物料净重       15     烟气固态物浓度	1       工况         2       烟道尺寸       D         入口烟气流速       u         3       烟气流量       Q'         4       验台       烟气温度       θ'         5       入口       采样嘴直径       d         6       采样物料净重       m₁       π₁         7       烟气固态物浓度       D         8       烟道尺寸       D         9       烟气流量       Q'         10       烟气流量       Q'         11       验台       采样嘴直径       d         12       出口       采样物料净重       m₁         14       采样时间       τ         15       烟气固态物浓度	1	1   工况	1   工况



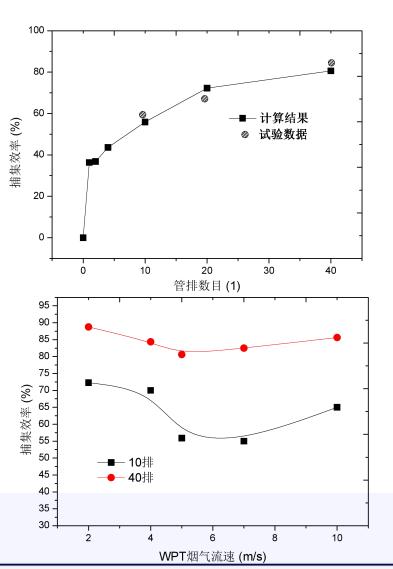
# 3.2 模型计算及理论分析

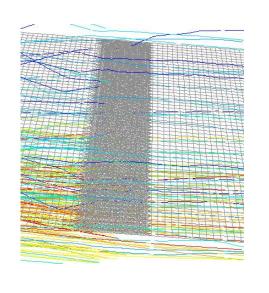
#### (1) 某应用案例的CFD模型计算结果



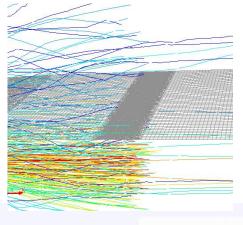
#### (2) WPT装置的优化设计

#### 顺错列布置和管排数的影响





布置方式1



布置方式2





# 3.3 相变毛细技术与WESP技术

湿式电除尘(WESP)	相变毛细除尘(WPT)
对颗粒荷电	对颗粒冷凝凝聚+雨室团聚长大
粒子漂移到极板的距离长350mm	粒子漂移距离短,仅 <b>0.1-5mm</b>
总能耗高	总能耗低
适用于粉尘负荷低时,	对高低粉尘负荷的适应性强
高电流引起极板腐蚀加速	不腐蚀(高分子材料)
水膜不均引起极板放电以及积灰	无积灰和水膜不均问题
维护费用高 不可回收余热 耗水量大	维护费用低 可回收大量汽化潜热(唯一) 可回收大量水(唯一)



